

عنوان طرح:

تدوین دانش فنی تهیه ترکیب فاقد گلیسرین حاوی فلاونوئید بالا از گیاه شیرین بیان در
مقیاس بنچ

کد طرح: 2156-55

واحد سازمانی مجری: سازمان کرمانشاه

گروه پژوهشی: شیمی

مسئول اجرای طرح: معصومه خان احمدی

ماه و سال اختتام طرح:

خرداد ماه 1397

- 1- کلیات.....
- 1-1- مقدمه..... 1
- 2-1- هدف..... 2
- 3-1- ضرورت اجرای طرح..... 3
- 4-1- نوآوری تحقیق..... 4
- 5-1- نام گیاه..... 5
- 5-1-1- گونه های شیرین بیان تولیدکننده گلیسیریزین..... 5
- 5-1-2- مشخصات گیاه شناسی..... 5
- 5-1-3- پراکنش..... 5
- 5-1-4- زراعت گیاه..... 6
- 5-1-4-1- نیازهای اکولوژیکی..... 6
- 5-1-4-2- مواد و عناصر غذایی مورد نیاز..... 6
- 5-1-4-3- آماده سازی خاک..... 6
- 5-1-4-4- تاریخ وفواصل کشت..... 7
- 5-1-4-4- تناوب کشت..... 8
- 5-1-4-5- روش کاشت..... 8
- 5-1-6- مراقبت و نگهداری..... 9
- 5-1-7- برداشت محصول..... 9
- 5-1-8- آفات و بیماریهای گیاهی..... 10
- 6-1- ترکیبات شیمیایی فعال از انواع مختلف گونه های گیاه شیرین بیان..... 10

- 10-1-6-1 ساپونین‌ها
- 10-2-6-1 اسید گلیسریریزیک
- 11-3-6-1 فلاونوئیدها
- 11-4-6-1 گلابریدین (Glabridin)
- 11-5-6-1 ایزوفلاون‌ها
- 11-6-6-1 کومارین‌ها
- 12-7-6-1 استیلبنوئیدها
- 12-8-6-1 سایر ترکیبات
- 12-9-6-1 اسید گلیسریرتینیک (Glycyrrhetic acid)
- 2- مواد و روش‌ها
- 13-1-2 مواد
- 13-2-2 دستگاه‌ها
- 13-3-2 محاسبه Total solid
- 14-4-2 استخراج گلیسریریزین از ریشه شیرین بیان
- 14-1-4-2 بررسی تاثیر نوع جریان ورودی براندامان استخراج گلیسریریزین از گیاه شیرین بیان
- 14-2-4-2 جداسازی گلیسریریزین از شیرین بیان به روش اصلاح شده روسین
- 15-3-4-2 استخراج نمک آمونیومی گلیسریریزین از شیرین بیان به روش استخراج باحلال
- 16-4-4-2 استفاده از سورفاکتانت‌های غیر یونی در استخراج گلیسریریزین از گیاه شیرین بیان
- 19-5-4-2 استخراج گلیسریریزین از شیرین بیان به روش استخراج باحلال
- 21-5-2 بررسی مشخصات عصاره و ترکیبات استخراج شده
- 21-1-5-2 تعیین مقدار اسید گلیسریریزیک
- 23-2-5-2 اندازه‌گیری محتوای فنلی در عصاره
- 23-3-5-2 اندازه‌گیری محتوای فلاونوئید نمونه‌ها

- 25-4-5-2 بررسی مشخصات اسید گلیسیریزیک حاصل شده 25
- 25-6-2 تخلیص نهایی و رنگبری DGL 25
- 26-7-2 اصلاح و توسعه فرآیند تخلیص 26
- 26-8-2 بهینه‌سازی شرایط استخراج 26
- 26-1-8-2 طراحی آزمایشات 26
- 27-2-8-2 انتخاب فاکتورها 27
- 31-9-2 ساخت پایلوت تولید عصاره فاقد گلیسیریزین از گیاه شیرین بیان 31
- 32-1-9-2 قسمت‌های مختلف دستگاه 32
- 40-7-1 کاربردهای شیرین بیان 40
- 40-1-7-1 کاربرد در طب سنتی 40
- 40-2-7-1 مصارف (کاربردهای) صنعتی 40
- 41-3-7-1 صنایع بهداشت دهان دندان 41
- 41-4-7-1 لوازم آرایشی 41
- 42-5-7-1 صنایع غذایی 42
- 42-1-5-7-1 افزودنی‌های خوراکی 42
- 42-2-5-7-1 صنعت توتون و تنباکو 42
- 43-3-5-7-1 شیری‌سازی (قنادی) 43
- 43-4-5-7-1 صنایع داروسازی 43
- 43-5-5-7-1 عصاره فاقد گلیسیریزین 43
- 44-8-1 خواص فارماکولوژیکی 44
- 46-1-8-1 فعالیت‌های ضدالتهابی 46
- 46-2-8-1 فعالیت‌های ضد میکروبی و ضد ویروس 46
- 47-3-8-1 فعالیت‌های تک‌یاختگان 47

- 47-8-1-4- فعالیتهای آنتی اکسیدان 47
- 47-8-1-5- اثرات محافظت کبدی 47
- 48-8-1-6- فعالیتهای ضدتوموری 48
- 48-8-1-7- تاثیر بر سیستم عصبی مرکزی 48
- 49-8-1-8- مطالعات و بررسیهای قلبی - عروقی 49
- 49-8-1-9- بررسیهای ایمونولوژیکی 49
- 50-8-1-10- بررسیهای کلیوی 50
- 50-8-1-11- فعالیتهای سمیت سلولی 50
- 50-8-1-12- بررسیهای تنفسی 50
- 50-8-1-13- بررسیهای درونریزشناسی 50
- 51-9-1-9- بررسیهای بالینی 51
- 51-9-1-1- اثرات گوارشی 51
- 51-9-1-2- بررسیهای درماتولوژیکی 51
- 51-9-1-3- بیماریهای تنفسی 51
- 52-9-1-9- مسمومیت و عوارض جانبی 52
- 52-10-1-10- روشهای جداسازی و اندازه گیری اسید گلیسیریزیک از گیاه شیرین بیان 52
- 52-10-1-1- جداسازی اسید گلیسیریزیک از گیاه شیرین بیان به روش اصلاح شده روسین 52
- 53-10-1-2- روش استخراج با آب داغ تحت فشار (Pressurized Hot water Extraction) 53
- 54-10-1-3- روش استخراج با میکروویو (Microwave Extraction) 54
- 54-10-1-4- روش استخراج با سیستم های مایع چندفازی 54
- 55-10-1-5- روش استفاده از رزین های ماکرو و متخلخل پلیمری 55
- 55-10-1-6- روش استخراج مایع تحت فشار (Pressured Liquid Extraction) 55
- 56-10-1-7- روش استفاده از سورفکتانت های غیر یونی آبی 56

- 57-11-1- روشهای تعیین مقدار اسید گلیسیریزیک
- 57-1-11-1- روش آنیلین / اسید سولفوریک
- 59-2-11-1- روش الکتروفورزموئین
- 59-3-11-1- روش کروماتوگرافی مایع با کارایی بالا (HPLC)
- 60-12-1- اهمیت اقتصادی شیرین بیان
- 61-1-12-1- داروهای موجود در بازار ایران
- 62-2-12-1- آماده سازی و کاربردهای تجاری
- 63-3-12-1- تجارت و صادرات گیاه شیرین بیان
- 64-13-1- روشهای طراحی آزمایش
- 64-1-13-1- تاریخچه طراحی آزمایش
- 64-1-1-13-1- تعاریف اولیه
- 65-2-1-13-1- طراحی آمار آزمایشات
- 65-3-1-13-1- اثرات متقابل بین فاکتورها
- 66-4-1-13-1- طرحهای فاکتوریال
- 66-5-1-13-1- طرحهای فاکتوریال کامل
- 67-6-1-13-1- طرح فاکتوریال کسری
- 68-7-1-13-1- ارزیایمدل
- 68-8-1-13-1- طراحی آزمایش هابه روش سطح پاسخ برای بهینه سازی
- 69-9-1-13-1- طرح مرکب مرکزی
- 71-10-1-13-1- طرح فاکتوریال کامل سه سطحی
- 72-11-1-13-1- طرح باکس-بنکن
- 72-12-1-13-1- روش طراحی فضا پرکن
- 73-13-1-13-1- طراحی یکنواخت

74	14-1- طراحی واحد پایلوت.....
74	1-14-1- هدف از طراحی واحد پایلوت.....
75	2-14-1- انواع واحدهای پایلوت.....
75	3-14-1- روش کلی طراحی واحد پایلوت.....
79	3- نتایج و بحث.....
79	1-3- نتایج بررسی میزان اسید گلیسیریزیک در رسوب.....
81	1-1-3- آنالیز واریانس پاسخ‌ها از نرم افزار (Design Expert).....
87	2-3- نتایج بررسی اثر تداخلی پارامترها بر GL موجود در رسوب.....
87	1-2-3- اثر تداخلی pH محیط و زمان استخراج بر مقدار GL موجود در رسوب.....
89	3-3- نتایج درصد GL در DGL.....
90	1-3-3- آنالیز واریانس پاسخ‌ها از نرم افزار (Design Expert).....
93	4-3- نتایج بررسی اثر تداخلی پارامترها بر DGL.....
93	1-4-3- اثر تداخلی زمان استخراج و نسبت جریان ورودی به حلال بر مقدار DGL.....
95	2-4-3- اثر تداخلی pH محیط و زمان استخراج بر مقدار DGL.....
96	5-3- نتایج بررسی محتوای فنلی موجود در ترکیبات استخراج شده.....
98	6-3- نتایج بررسی محتوای فلاونوئیدی موجود در ترکیبات استخراج شده.....
99	3-7- ارزیابی مدل طراحی در مقیاس پایلوت.....
101	4- نتیجه گیری.....

1- کلیات

1-1- مقدمه

گیاه شیرین بیان *Glycyrrhiza glabra* L. یک گیاه چند ساله از خانواده بقولات Fabaceae است که به دلیل داشتن متابولیت‌های ثانویه دارویی و غذایی مهم در ریشه و ریزوم خود در دنیا حائز اهمیت بوده و مورد توجه صنایع دارویی، غذایی و حتی دخانیات قرار گرفته است. این گیاه از گیاهان بومی ایران و گیاهی مرتعی و قابل توجه در امر صادرات در عرصه‌های طبیعی می‌باشد.

G. glabra یک گیاه چندساله با منشا اروپای جنوبی، آسیا و مدیترانه است و به طور گسترده در روسیه، اسپانیا، ایران و هند کاشته می‌شود. ارتفاع این گیاه 1 تا 1/5 متر با برگ‌های سبز تیره و گل‌های زرد، آبی یا گل‌های بنفش و ریزوم‌های شیرین است.

ترکیبات مهم آن فلاونوئیدهای گلیکوزیدی، چالکون‌ها و ایزوفلاونوئیدها هستند. لیکوریتین فلاونوئید مهم این گیاه است. استرول‌ها، اسیدهای آمینه، صمغ و نشاسته، اسانس‌های روغنی و ساپونین‌ها نیز در آن وجود دارند.

عمدتاً 1-1/5 درصد از عصارهٔ محلول در آب را فلاونوئیدها تشکیل می‌دهند. 20 درصد ریشه از مواد قابل استخراج محلول در آب است. 10-25 درصد از ریشه ترکیبات گلیسیریزین است.

عمده ترین ساپونین (تری ترپن 5 حلقه‌ای) آن اسید گلیسیریزیک یا گلیسیریزین به فرمول $C_{42}H_{62}O_{16}$ می‌باشد که از دو واحد اسید گلوکورونیک و یک مولکول اسید گلیسرینیک (آگلیکون) تشکیل شده است. عصاره شیرین بیان و اسید گلیسیریزین در ساخت داروهای زیادی استفاده می‌شوند. مشتقات این ترکیب نیز خواص بسیار زیادی دارد به عنوان مثال O-B-اسید هموسیوسینات یا کاربنوکسولون در درمان زخم معده و کابوکسولن به علت خواص ضد التهابی خود در ساخت مواد آرایشی استفاده می‌شوند.

شیرین بیان یکی از معروف‌ترین گیاهانی است که به طور گسترده در جهان مورد استفاده قرار می‌گیرد. در طب سنتی آیوردا برای درمان بیماری چشمی و عفونت گلو، زخم معده، دستگاه گوارش، آرتریت و بیماری کبدی کاربرد دارد. تأثیر آن در درمان این بیماری‌ها به وجود ویژگی‌های اکسپکتورانت امولینت و خواص ضدتورمی، ضدویروسی، ضدهیپاتوتوکسی و ضدباکتری ترکیبات موجود در آن مربوط است. شیرین بیان به خاطر ویژگی‌ها و کاربردهای آن در بخش پزشکی و غذایی مورد توجه قرار گرفته است. ریشه‌ها و ریزوم این گیاه شامل 5-9 درصد گلیسیریزین است که به عنوان اسید گلیسیریزیک نیز شناخته شده است. گلیسیریزین 50 برابر شیرین تر از ساکاروز است. بنابراین به عنوان یک ماده شیرین کننده طبیعی مورد استفاده قرار می‌گیرد. شیرین بیان همچنین در تولید لوازم آرایشی کاربرد دارد.

ویژگی آن در روشن کنندگی پوست، ضد تورم، ضد میکروبی و آنتی‌اکسیدانی آن را به یک ماده مفید در کاربردهای گفته‌شده مطرح کرده‌است.

1-2- هدف

مهم‌ترین ترکیب موثر در عصاره ریشه این گیاه ترکیب گلیسیریزین با فرمول ($C_{42}H_{62}O_{16}$) است. دیگر ترکیبات مهم آن فلاونوئیدهای گلیکوزیدی، چالکون‌ها و ایزوفلاونوئیدها هستند. لیکوریتین فلاونوئید مهم این گیاه است. ارزش تجارت شیرین‌بیان در سال 2007، در دنیا 42 میلیون دلار برآورد شد. در ایران سالیانه صدها تن از ریشه گیاه شیرین‌بیان با نام لیکوریس (licorice) به صورت پودر، جامد و مایع صادر و فرآورده‌های آن به کشور وارد می‌گردد. از عصاره این گیاه در کشورهای پیشرفته دنیا 500 نوع فرآورده تولید می‌شود. در حالیکه با توجه به ارزش تجاری این گیاه و وجود مواد اولیه در داخل کشور، فرآوری این گیاه می‌تواند در کشور انجام و فرآورده‌های نیز می‌تواند عمدتاً در داخل استخراج و صادر گردد.

مصرف عصاره غلیظ اسید گلیسیریزیک (GL) که از شیرین‌بیان استخراج می‌شود، در عین حال که برای درمان زخم‌های دستگاه گوارش مؤثر است، ولی در اغلب موارد ایجاد ورم مفاصل مچ پا کرده و بعلاوه منجر به افزایش فشار خون می‌شود که برای زنان باردار، کودکان، اشخاص مبتلا به بیماری قند و گلوکومای چشم و بیماران قلبی خطرناک است. مطالعات نشان داده‌است که اگر 97 درصد ماده GL از شیرین‌بیان گرفته شود، این عوارض حذف خواهد گردید در حالیکه اثرات درمانی آن برای اولسرها باقی خواهد ماند. علیرغم تولید این ماده در اروپا و آمریکا به عنوان دارو و مکمل، متأسفانه در کشور ما تحقیقات بسیار محدودی در زمینه تهیه DGL صورت گرفته است. نیاز واحدهای عصاره‌گیری موجود در کشور به دستیابی به دانش فنی تهیه بهینه ترکیبات شیرین‌بیان بویژه DGL که مورد پسند بازارهای جهانی است و همچنین تهیه ترکیباتی از آن که با استانداردهای جهانی مطابقت داشته باشند، حائز اهمیت است. این دو موضوع ضرورت تحقیق انجام گرفته را بیشتر می‌سازد. تعریف این پروژه بر مبنای نیازسنجی از واحدهای مختلف عصاره‌گیری شیرین‌بیان بویژه شرکت شیرین دارو و ریشمک و دینه بوده است.

اهداف اصلی این پژوهش به شرح ذیل است:

الف: انجام روش‌های مختلف استخراج اسیدگلیسیریزیک شامل روش اصلاح شده روسین، استخراج اسیدگلیسیریزیک بصورت نمک آمونیومی، استخراج با کمک سورفاکتانت غیر یونی و استخراج به کمک حلال آب (تکنیک‌های مبتنی بر اسیدشویی) از ریشه و عصاره شیرین‌بیان به منظور جداسازی گلیسیریزین بصورت اسید گلیسیریزیک از عصاره گیاه شیرین‌بیان در مقیاس پایلوت

ب: بهینه‌سازی بهترین روش استخراج اسید گلیسیریزیک پودر عصاره شیرین‌بیان بر اساس دستیابی به بالاترین بهره استخراج

ج: تهیه عصاره فاقد GL با حداکثر مقدار فلاونوئیدها
ه: تهیه همزمان دو فرآورده ارزشمند از گیاه شیرین بیان

1-3- ضرورت اجرای طرح

ارزش تجارت شیرین بیان در سال 2007، در دنیا 42 میلیون دلار برآورد شد. در ایران سالیانه صدها تن از ریشه گیاه شیرین بیان با نام لیکوریس (licorice) به صورت پودر، جامد و مایع صادر و فرآورده‌های آن به کشور وارد می‌گردد. از عصاره این گیاه در کشورهای پیشرفته دنیا 500 نوع فرآورده تولید می‌شود. بر اساس آمار منتشر شده توسط اتحادیه تولیدی صادراتی شیرین بیان ایران، سهم صادرات پودر و عصاره شیرین بیان کشور 95 درصد فرآورده تولیدی آن بوده و به عبارت دیگر 14 شرکت موجود در این حوزه عمده محصول خود را به صورت پودر به کشورهای دیگر صادر می‌کنند. همچنین از سال 90 تا امروز صادرات پودر و عصاره شیرین بیان روند کاهشی داشته است. بنابراین افزایش تعداد شرکت در حوزه تولید پودر و عصاره خام در مقایسه با مواد اولیه موجود در کشور نامتناسب بوده و لذا فراوری پودر و عصاره خام شیرین بیان و لزوم انجام تحقیقات به منظور دست یابی به دانش فنی محصولات با ارزش افزوده بالا از این گیاه ضروری به نظر می‌رسد تا به دنبال آن افزایش صادرات تولید هم صورت بگیرد. از مهمترین دلایل عدم استخراج ترکیبات بیواکتیو موجود در این گیاه در صنایع مرتبط، علیرغم وجود تعداد قابل توجهی واحد صنعتی فعال کشور در زمینه تولید عصاره خام شیرین بیان و همچنین وجود روش‌های متنوع برای تولید گلیسریدیک اسید این است که اولاً غالب این روش‌ها قادر به تولید گلیسریدیک اسید با خلوص مورد نظر استانداردهای مربوطه نمی‌باشند. ثانیاً تکنیک‌های متداول آن (مانند استخراج با رفلکس حرارتی (HRE) و استخراج به روش سوکسله) معایبی نظیر زمان طولانی استخراج، مصرف بالای حلال، استفاده از حلال‌های آلی سمی و خطرناک، راندمان پائین و دمای استخراج بالا دارند، بنابراین نیاز به یک روش مؤثر و اقتصادی و عصاره با کیفیت بالا وجود دارد. پایین بودن سطح تکنولوژی پاره‌ای از صنایع تولید پودر و عصاره شیرین بیان، کمبود منابع مالی برای شروع و تکمیل فعالیت‌های تحقیقاتی پیرامون کشت و فراوری ریشه شیرین بیان، عدم وجود حمایت برای انتقال فناوری روز نیز چالش‌های حوزه شیرین بیان ایران است. در حالیکه با توجه به ارزش تجاری این گیاه و وجود مواد اولیه در داخل کشور، فراوری این گیاه می‌تواند در کشور انجام و فرآورده‌های آن نیز میتواند عمدتاً در داخل استخراج و صادر گردد.

رویش یکی از بهترین واریته های شیرین بیان جهان با توجه به شرایط اقلیمی مناسب در ایران، قدمت صنایع پودر و عصاره شیرین بیان ایران و تجارت جهانی آن، ارزش آوری صنعت شیرین بیان و موقعیت شاخص آن در میان گیاهان دارویی ایران (پس از زعفران)، امکان تولید داروهای گیاهی و استفاده در طب سنتی، وجود متخصصین صنعت شیرین بیان، وجود بازار مناسب جهانی برای محصول پودر عصاره شیرین بیان ایران و دیگر فرآورده های مرتبط، حمایت و برنامه مناسب از تولید آن از مهمترین فرصت های توسعه صنعت این گیاه و تولید فرآورده های مهم از این گیاه است.

1-4- نوآوری تحقیق

فرآیندهای متعددی برای استخراج و خالص سازی گلیسیریزین از ریشه گیاه شیرین بیان با مراحل مختلف و نوع و مقادیر مختلف حلال ها وجود دارد و هر روزه در جهت بهینه سازی استخراج این ماده، فرآیندهای جدیدی در حال گسترش است.

مبنای این تحقیق تکنولوژی متداول صنایع کشور برای استخراج اسید گلیسیریزیک از ریشه گیاه شیرین بیان است که همان استفاده از آب داغ در دمای محیط در حضور افزودنی هایی نظیر مواد قلیایی، اسیدهای معدنی و آمونیاک است اما از مهمترین نوآوری های این تحقیق این است که با ارزیابی فرآیندهای مختلف در عملیات استخراج اسید گلیسیریزیک از گیاه شیرین بیان، ضمن دستیابی به روش بهینه استخراج، ساده سازی فرآیند و کاهش هزینه ها نیز صورت خواهد گرفت. در فرآیندهای مشابه عموماً جهت تسهیل فرآیند استخراج از ایجاد فشار توسط سیلندر CO_2 استفاده می شود. اما در این تحقیق به جهت ساده سازی فرآیند، با تغییراتی نظیر حذف کربن دی اکسید و انجام فرآیند در شرایط اتمسفر، سعی در ساده کردن فرآیند و انجام آن با توجه به امکانات ساده و کم کردن هزینه ها شده است. همچنین تغییراتی در جهت بهبود عملیات به منظور رسیدن به حداکثر محصول و تهیه فرآورده جانبی (ترکیب فاقد اسید گلیسیریزیک با محتوای فلاونوئیدی قابل قبول) از محلول دور ریز، بصورت همزمان در فرآیند استخراج اسید گلیسیریزیک صورت پذیرفته است. کاهش استفاده از مواد شیمیایی در فرآیند استخراج با هدف افزایش خلوص محصول نهایی از نکات قابل ملاحظه این تحقیق است.

نوآوری دیگر این تحقیق در طراحی پایلوت صورت گرفته است به طوری که کلیه مراحل استخراج را می توان در دستگاه طراحی شده انجام داد. دستگاه طوری طراحی شده است که مخزن استخراج، همزمان هم اکستراکتور و هم اواپراتور است که یکی از مزایای اصلی این طراحی به شمار می رود.

1-5- نام گیاه

نام علمی گیاه شیرین بیان، *Glycyrrhiza glabra* L. نامانگلیسی آن Licorice و Liquorice و نام عربی آن شجره السوس و عرق سوس می باشد. گلیسیریزا گلابرا یک نام یونانی استو از دو واژه گلیکیس به معنی شیرین و ریزا به معنی ریشه مشتق شده است. گلابرا به معنای صاف و بدون کرک است که اشاره به بدون کرک بودن میوه این گیاه دارد [1و2].

1-5-1- گونه های شیرین بیان تولید کننده گلیسیریزین

شیرین بیان دارای واریته های متفاوتی است که مهمترین واریته های آن شامل: تیپیکا (*G. glabra var. typical*)، گلاندولیفرا (*G. glabra var. glandulifera*)، ویولاسه (*G. glabra var. violacca*) و پالیدا (*G. glabra var. pallida*) می باشند که در اسپانیا، ایتالیا، ترکیه، عراق، ایران، آسیای مرکزی و بخش شمالی غربی چین یافت می شود. این گونه ها به انواع (واریته) مختلفی مانند واریته *G. glabra* (شیرین بیان اسپانیایی) و واریته *G. glabra glandulifera* (شیرین بیان روسی) تقسیم می شود. *G. uralensis* در آسیای مرکزی، مغولستان و چین یافت می شود در حالیکه *G. infelata* در منطقه خود مختار *Xinbjng Uygur* از چین بدست می آید. بطور جالب توجهی، هر سه گونه گلیسیریزا در زینجیانگ چین یافت می شوند [1و2].

1-5-2- مشخصات گیاه شناسی

شیرین بیان، گیاهی چندساله، از طایفه *stragaleae* زیر تیره *Papilionacea* و تیره *Fabaceae* می باشد. ارتفاع شیرین بیان متفاوت و بین 100 تا 200 سانتیمتر است. گیاه دارای شاخ و برگ های انبوه و فراوان است. برگ ها مرکب و دارای چهار تا هفت جفت برگچه و یک برگچه انتهایی است. رنگ برگچه ها سبز تیره است. گل ها نامنظم و به رنگ زرد، ارغوانی یا بنفش و به صورت مجتمع در انتهای ساقه های گل دهنده مشاهده می شوند. طول گل ها به بیش از یک سانتیمتر می رسد. گیاه اواخر بهار و اوایل تابستان (خرداد-تیر) به گل می رود. میوه به طول دو تا سه سانتیمتر و خرمائی رنگ می باشد. طرفین میوه باریک و کم و بیش نوک تیز می شود. داخل میوه سه تا پنج دانه لوبیا شکل به رنگ قهوه ای وجود دارد. پوسته دانه ضخیم و محکم و وزن هزار دانه آن حدود 10 گرم است. طول ریشه شیرین بیان متفاوت است و به نوع گیاه و شرایط اقلیمی محل رویش بستگی دارد و بین 30 تا 60 سانتیمتر است. طول ریشه در مناطق خشک و خاک های سبک به 200 سانتیمتر هم می رسد. ریشه و ریزوم مصارف دارویی دارند [3].

1-5-3- پراکنش

شیرین بیان گیاهی مدیترانه ای بوده و در جنوب شرق آسیا گسترش زیادی دارد. این گیاه از جنوب اروپا تا آسیای مرکزی میان دو عرض جغرافیایی 30 تا 45 درجه نیمکره شمالی رویش دارد. شیرین بیان در سطوح وسیع در کشورهای انگلیس، بلژیک، فرانسه، آلمان، ایتالیا، یونان و ترکیه کشت می شود. در ایران نیز

تقریباً در تمام شمال، شرق، غرب و مرکز کشور به وفور یافت می‌شود [4]. اگرچه در بسیاری از کشورها به عنوان یک گیاه دارویی کشت و کار می‌شود، ولی در دیم‌زارهای استان کرمانشاه، ایلام و فارس و بعضی از مزارع و مناطق مرکزی ایران مانند اصفهان و اراک به عنوان یک علف هرز در مزارع نخود و گندم محسوب می‌شود [5].

1-4-5-1 - زراعت گیاه

1-4-5-1-1 - نیازهای اکولوژیکی

گونه‌های شیرین‌بیان، در خاک با بافت متوسط شنی‌رسی و دارای ترکیب‌های آهکی رشد می‌کنند. منشا این گیاه نواحی مدیترانه‌ای است و در طول رویش به هوای گرم و آفتاب کافی نیاز دارد. ریشه این گیاه در خاک‌های شنی با ضخامت زیاد گسترش زیادی یافته و عملکرد آن نیز افزایش می‌یابد. شیرین‌بیان در دمای 6 تا 25 درجه سانتیگراد رشد مناسب دارد. شیرین‌بیان گیاهی نورپسند است. نور کافی سبب افزایش مواد مؤثره ریشه می‌شود. این گیاه به آب و مواد و عناصر غذایی کافی نیاز دارد. در مرحله گلدهی آب کافی باید در اختیار گیاه قرار گیرد. شیرین‌بیان معمولاً در مناطقی که مقدار بارندگی سالانه بین 400 تا 1160 میلی‌متر می‌باشد رویش دارد [6].

محققان معتقدند برای کاشت این گیاه باید از زمین‌های شنی با لایه‌های ضخیم خاک و غنی از ترکیب کلسیم استفاده کرد. pH خاک برای شیرین‌بیان بین 5/5 تا 8/2 مناسب است. جایمند و رضایی با اندازه‌گیری میزان گلیسیریزین در نمونه‌های شیرین‌بیان استان فارس، مقدار آن را 14/9 درصد تعیین و به نتایج مشابه دست یافتند. با توجه به اینکه منطقه فارس از آب و هوایی گرم و خشک برخوردار است و میزان بارندگی و رطوبت این منطقه نسبت به گرگان (گرم و مرطوب) کمتر می‌باشد لذا در منطقه فارس میزان بیشتری از گلیسیریزین در ریشه‌های شیرین‌بیان گزارش شد [7].

1-4-5-2 - مواد و عناصر غذایی مورد نیاز

مواد و عناصر غذایی کافی نقش عمده‌ای در افزایش عملکرد ریشه و مقدار مواد مؤثره آن دارد. در فصل پائیز، افزودن 30 تا 40 تن در هکتار کودهای حیوانی کاملاً پوسیده، به زمین‌هایی که شیرین‌بیان کشت می‌شود، توصیه می‌گردد. همچنین فصل پائیز هنگام آماده‌سازی زمین باید 50 تا 60 کیلوگرم در هکتار اکسید فسفر به خاک اضافه کرد [8].

1-4-5-3 - آماده‌سازی خاک

به دلیل این‌که شیرین‌بیان ریشه بلندی دارد، برای کشت آن از زمین‌هایی که از ضخامت زیادی برخوردارند باید استفاده کرد. فصل پائیز پس از افزودن کود حیوانی مورد نیاز گیاهان شخم عمیقی (به

عمق 40 تا 70 سانتیمتر) زده می‌شود. پس از افزودن کود فسفره مورد نیاز زمین را تسطیح کرده و بستر را برای کشت گیاه باید آماده‌نمود [4].

1-5-4-4- تاریخ و فواصل کشت

اوایل بهار (فروردین) زمان مناسبی برای کشت مستقیم بذر در زمین اصلی است. فاصله ردیف‌های کاشت از یکدیگر 60 سانتیمتر و عمق بذر موقع کاشت 2 تا 3 سانتیمتر مناسب می‌باشد. بذر مورد نیاز برای هر هکتار زمین 12 تا 15 کیلو گرم است [9].

اوایل بهار (فروردین-اردیبهشت) نیز زمان مناسبی برای کاشت بذر در خزانه هوای آزاد (کشت غیرمستقیم) می‌باشد. فاصله ردیف‌ها از یکدیگر در خزانه 30 تا 40 سانتیمتر مناسب است. عمق بذر شیرین‌بیان موقع کاشت باید 2 سانتیمتر باشد. در کشت غیر مستقیم مقدار بذر مورد نیاز برای هر هکتار زمین 0/5 تا 1 کیلوگرم می‌باشد. اواسط پائیز (آبان) هنگامی که ارتفاع نشاء به 20 تا 25 سانتیمتر رسید آنها را باید در ردیف‌هایی به فاصله 60 تا 80 سانتیمتر در زمین اصلی کشت کرد. فاصله دو بوته روی ردیف کاشت 40 تا 50 سانتیمتر مناسب است [9].

زمان مناسب برای تکثیر رویشی شیرین‌بیان اواسط پاییز (آبان) است. فاصله ردیف‌ها از یکدیگر 60 تا 80 سانتیمتر و فاصله دو بوته در طول دو ردیف 30 تا 40 سانتیمتر مناسب است [9].

عمق مطلوب برای کاشت قطعات ریشه‌ای متفاوت و به بافت خاک و رطوبت محیط بستگی دارد. به طوری که این عمق در خاک‌های سبک 15 تا 20 سانتیمتر و در خاک‌های سنگین 10 تا 12 سانتیمتر توصیه می‌شود. تکثیر رویشی شیرین‌بیان اقتصادی‌تر است و اغلب از این روش برای تکثیر این گیاه استفاده می‌شود.

ماسترو و سیرسلا (1993) شیرین‌بیان را در پنج عمق 20، 37، 52، 72 و 89 سانتی‌متر کاشتند و متوجه شدند که در سال اول رشد، سیستم ریشه‌ای و سطح برگ توسعه کمی دارد. با افزایش طول عمر گیاه به تیمارهای عمق کاشت عکس‌العمل خوبی نشان می‌دهد به نحوی که در سال چهارم رشد، بهترین نتایج را مشاهده کردند. افزایش عمق کاشت از 20 به 52 سانتی‌متر سبب افزایش سطح برگ و پس از آن کاهش سطح برگ شد. با افزایش عمق کاشت و اندازه ریزوم، سطح برگ و وزن خشک آن افزایش یافت. وزن خشک ساقه در عمق‌های پایین کاهش ولی با افزایش اندازه ریزوم وزن خشک آن افزایش یافت. بالاترین وزن خشک کل در عمق کاشت 20 سانتی‌متر بدست‌آمد که بسیار نزدیک به وزن خشک عمق 40 سانتی‌متر بود. ریزوم سه جوانه‌ای نسبت به یک و دو جوانه‌ای بالاترین وزن خشک کل را تولید نمود. به طور کلی چنین به نظر می‌رسد که قرار گرفتن ریزوم سه جوانه‌ای در عمق 20 سانتی‌متری سبب تحریک رشد شیرین‌بیان می‌شود [9].

با توجه به اینکه شیرین بیان برای چند سال (10 تا 15 سال) در یک منطقه باقی می ماند و رشد اولیه این گیاه بسیار کند و بطئی است از اینرو آن را باید با گیاهانی به تناوب کشت کرد که سبب گسترش علف های هرز نشوند. گیاهان وجینی گیاهان مناسبی برای تناوب کشت با شیرین بیان هستند [9].

شیرین بیان را می توان توسط بذر و یا از طریق رویشی تکثیر کرد. از آنجا که بذر شیرین بیان پوسته ضخیمی دارد و این پوسته قوه رویشی آن را کاهش می دهد، قبل از کاشت باید خراش های مناسبی در سطح پوسته ایجاد کرد. تکثیر توسط بذر به دو روش مستقیم و غیرمستقیم انجام می گیرد [10].

باقرائی و غدیری (1373) دریافتند که وزن خشک اندام های هوایی و زیرزمینی، سطح برگ و ضخامت برگ گیاهان حاصل از بذر کمتر از گیاهان حاصل از ریزوم است، اما از این نظر بین ریزوم های دو جوانه و سه جوانه شیرین بیان اختلاف معنی داری وجود ندارد [10].

نتایج بررسی های نظام آبادی و همکاران (1385) نشان داد که ریزوم ها در دمای پایین تر از 6 درجه سانتی گراد جوانه زنی ندارند و برای جوانه زنی به حداقل 154 درجه روز نیاز داشتند، این دما به عنوان دمای پایه به عنوان دمای پایه برای جوانه زنی ریزوم های شیرین بیان در نظر گرفته شده است [11]. باقرائی (1995) در بررسی اثر دما روی جوانه زنی ریزوم و بذر شیرین بیان گزارش نمود که در پنج درجه سانتی گراد، بذرها جوانه زده و در دماهای 25 و 35 درجه سانتی گراد، خراش دهی مکانیکی درصد جوانه زنی را به ترتیب 15 و 8 و 7 برابر نسبت به شاهد افزایش داد [12].

بادولوف (2000) تیمار اسید سوکسینیک 0/0025-0/005 درصد را همراه با خراش دهی در بستر شن در آزمایشگاه و مزرعه روی بذر شیرین بیان بررسی کرد. طی این بررسی بذور خراش داده شده ای که بمدت 24 ساعت در اسید سوکسینیک 0/0025 درصد غوطه ور شدند، میزان 98/7 درصد جوانه زنی را نشان دادند [12].

در خصوص خصوصیات جوانه زنی بذور نقاط مختلف ایران نشان داد که بیشترین درصد جوانه زنی در بذور کرمانشاه و فارس به ترتیب در دمای 25 و 20 درجه سانتی گراد و درصد نهائی جوانه زنی بذور فارس بیشتر از کرمانشاه بود در مطالعه ای که خصوصیات جوانه زنی این گیاه در بذور کرمانشاه و فارس در دماهای مختلف صورت گرفته است، نتایج نشان داد که بالاترین درصد جوانه زنی در بذور این دو شهر به ترتیب در دماهای 25 و 20 درجه مشاهده شده است و درصد نهایی جوانه زنی بذور فارس بیشتر از کرمانشاه بوده است [12].

1-5-4-6 - مراقبت و نگهداری

رشد شیرین بیان در سال اول رویش کند و بطنی است و علف‌های هرز می‌توانند بدون رقابت و به سرعت توسعه یابد لذا کنترل علف‌های هرز قبل از کاشت و نیز تهیه بستر فاقد علف‌های هرز ضرورت دارد، از اینرو در سال اول رویش علف‌های هرز را به طور مکانیکی با دست یا کولتیواتور باید وجین کرد. در فصل بهار به منظور توسعه ریشه، قبل از ریزش برگ‌ها ساقه‌های شیرین بیان را از فاصله 10 سانتیمتری سطح زمین باید قطع و از زمین خارج کرد [12].

1-5-4-7 - برداشت محصول

چنانچه شیرین بیان به روش رویشی تکثیر شده باشد 3 تا 4 سال پس از کاشت، ولی اگر تکثیر توسط بذر انجام گرفته باشد 5 تا 6 سال پس از کاشت می‌توان ریشه آن را برداشت کرد. نتایج مطالعات ماسترو و سیرسلا (1993) نشان داد که سال چهارم رشد بهترین نتیجه را می‌دهد [10].
زمان مناسب بهره‌برداری ریشه اوایل پاییز تا اواخر زمستان با توجه به ویژگی منطقه رویش انجام می‌گیرد که در این زمان دارای حداکثر گلیسیریزین است. برای استحصال ریشه زمین را با تراکتور یا بیل و تیشه تا عمق 50 سانتیمتری شیار می‌زنند و توسط کارگر جمع‌آوری می‌شود [10].
از آنجا که مواد مؤثره ریشه شیرین بیان در آب حل می‌شود لذا ریشه‌ها را خلیسیریع و با آب جاری باید شست. پس از تمیز کردن پوست ریشه‌ها را باید جدا کرد، سپس آنها را به قطعات 10 تا 15 سانتیمتری تقسیمو خشک نمود. برای خشک کردن ریشه نباید از نور مستقیم یا درجه حرارت بالا استفاده کرد چنانچه از خشک‌کن‌های الکتریکی استفاده شود دمای مناسب 40 درجه سانتیگراد می‌باشد. ریشه‌های خشک شده ترک خورده و شکاف بر می‌دارند. عملکرد ریشه خشک در گیاهان 3 ساله به 1/5 تا 2 تن در هکتار می‌رسد نسبت ریشه‌های تازه به خشک 3/5 به 1 می‌باشد [4].

به	نظر	می‌رسد
ریشه‌ها بی‌فاطر کمتر، سطح‌جانبی بیشتر بیه‌ازایوز نخشک‌دارند و قادر به جستجوی سراسر خاک و جذب بهتر عناصر غذایینسبتبهریشه‌ها یضخیم تر هستند	[13].	در ریشه‌ها بی‌فاطر بیشتر، در اثر فعالیت‌لایه
زاینده، پوست و بشرها ز بینمی رود و یک‌بافت	چوب پنبه‌ها یا جامی شود	[14].
محلتولید گلیسیریز بندر بافت‌ها یریشه‌در	درونپارانشیمپوستیمی باشد. پارانشیم‌ها ز بافت‌های مهم‌مواساسی	گیاهان به‌ویژه در گیاهان تازه‌جوانمی باشند.
ریزوم موجود دارد، که فاقد کلروفیل و محتوی مواد یمثلگلوکوسیدها یا ذرات چربی اند	پارانشیم‌ذخیره‌ای در اندام‌های زیرزمینمانند ریشه‌و	[5].
با افزایش قطر ریشه‌ها میز انپارانشیمپوستیکاستهمی شود و به‌ساکلرانشیم‌ها، فیبرها و		
بافت‌های چوبی که‌دارا یسلول‌های بطول‌فاقد ماده‌زنده هستند، افزوده‌می‌شود. هایاشیو همکاران [15]		
[16]، بالاترین غلظت گلیسیریزین در اندام‌های زیرزمینی قطور تر گزارش نمودند.		

1-5-4-8- آفات و بیماری های گیاهی

تاکنون آفت یا بیماری خاصی بر روی شیرین بیان مشاهده نشده است.

1-6- ترکیبات شیمیایی فعال از انواع مختلف گونه های گیاه شیرین بیان

از آنجایی که ریشه های شیرین بیان استفاده های گوناگون و گسترده دارند، ترکیبات شیمیایی مختلف آن شناسایی و مطالعه شده اند.

1-6-1- ساپونین ها

ریشه شیرین بیان شامل ساپونین های تری ترپنوئید (20-4 درصد) بوده که گلیسیریزین مهمترین آنها است. این ترکیب غالباً مخلوطی از نمک های پتاسیم و کلسیم اسید گلیسیریزیک (که به اسید گلیسیریزیک و گلیکوزید اسید گلیسیرتیک معروف است) و 50 برابر شکر شیرین از ساکاروز است می باشد. سایر تری ترین ها، اسید لیکوربتیک، گلیسیریتول، گلابرولید، ایزوگلابرولید و اسید لیکوربتیک (شیرین بیان) نیز جز ساپونین ها می باشند [16 و 17].

1-6-2- اسید گلیسیریزیک

اسید گلیسیریزیک (گلیسیریزین)، یک عصاره لیپوفیلی و گلیکوزید ساپونینی است که از عصاره ریشه شیرین بیان گرفته می شود. این مولکول قرن ها است که در پزشکی سنتی بخاطر خاصیت ضد التهابی خود شناخته شده است. گلیسیریزین، یک ساپونین تری ترین با طعم شیرین مجزا شده از گیاه گلیسیریزا، یک پیوند دو مولکولی اسید گلوکرونیک و اسید گلیسیرتیک (یک تری ترین از نوع اولئانین) می باشد [17 و 16].

این ترکیب دارای خاصیت ضد ویروسی است. گزارش شده است که باعث افزایش فعال سازی اینترفرون و متوقف شدن رشد چندین ویروس RNA و DNA می شود و باعث غیر فعال شدن ذرات ویروس هرپس به صورت غیر قابل برگشت می شود. فعالیت ضد ویروسی آن به خاطر ترکیب با ساختار پروتئین ویروس و تداخل در چرخه آن است و باعث متوقف شدن رشد سیتوپاتیک و فعالیت ویروس می شود، بنابراین از تهاجم آن به سلول های سالم جلوگیری می کند. گلیسیریزین در برابر *Candida albicans* در افرادی که دچار صدمات پوستی شده اند مقاومت می کند که این کار احتمالاً با تحریک سلول های CD₄T، انجام می شود. که وظیفه آنها متوقف سازی سیتوکین نوع 2 است که در زخم ها تولید می شود [16 و 17].

1-6-3 - فلاونوئیدها

ترکیبات فلاونوئیدی و چالکن (کالکن)ها مسئول رنگ زرد ریشه شیرین بیان هستند. نیز Formononetin، Glabreme، Glabridin، Neoliquiritin، Rhamnolin، Liquiritigenin، Isoliquiritin در این دسته قرار می‌گیرند. اخیراً ۸، ۵- فلاون دی‌هیدروکسی، 7-بتا d- گلوکورئید، گلیگونید β از ریشه *G. glabra* نیز جداسازی و معرفی شده‌اند. چالکن‌های A, B, C, D به تازگی از ریشه‌های *Glycyrrhiza inflata* و مقادیر جزئی فلاونوئیدهای ایزوترافلویکول و گلیسوفلاونون از بخش زیرزمینی *Glycyrrhiza uralensis* جدا شده‌اند [16 و 17].

ترکیبات فلاونوئید ریشه شیرین بیان دارای فعالیت ضداسپاسم هستند. لیکوریتین، که اصلی‌ترین فلاونوئید است دارای فعالیت ضدالتهابی می‌باشد. این فلاونیدها جزء آنتی‌اکسیدان‌ها بوده و از سلول‌های کبد محافظت می‌کنند. آزمایش‌های کلینیکی نشان داده‌اند که فلاونوئیدها قادر هستند که باکتری هلیکوباکتری (*Helicobacter pylori*) را از بین ببرند. این باکتری باعث بروز التهاب معده ای و گوارشی می‌شود [16 و 17].

1-6-4 - گلابریدین (Glabridin)

گلابریدین اصلی‌ترین ترکیب هیدروفوبیک موجود در عصاره شیرین بیان است و بخاطر تأثیرات مفید بر پوست شامل خاصیت ضدالتهابی و آنتی‌اکسیدانی شناخته شده است. به علاوه، گلابریدین متوقف‌کننده ملانوزن‌ها است. بعضی از محققان ثابت کرده‌اند که این تأثیر به دلیل متوقف‌سازی فعالیت تیروزیناز است [16 و 17].

1-6-5 - ایزوفلاون‌ها

وجود مشتقات ایزوفلاونوئیدی در لیکوریس یا شیرین بیان شامل گلابریدین، گلابرین، گلابرون، لیکوایزوفلاون‌های A و B، فرمونونتین، گلزارین، کوماتاکنین می‌باشد. اخیراً، هیپاگلابریدین A، هیپاگلابریدین B، او-متیل گلابریدین 4' و 3' هیدروکسی و او-متیل گلابریدین 4' و گلابروایزوفلاون A, B، گلابروزوفلاون B نیز یافت شده‌اند [16 و 17].

1-6-6 - کومارین‌ها

کومارین‌های گزارش شده در *G. glabra* شامل لیکومارین، گلابروکومارین A, B، هولینارین، آمبلیفرون، گلیسیبرین، گلیکوکومارین، لیکوفرانوکومارین، لیکوپیرانوکومارین و گلابروکومارین می‌باشد [16 و 17].

1-6-7 - استیل بنوئیدها

چهار ترکیب دی هیدرواستیل بن جدید، با نام‌های دی‌هیدرو-۳،۵- دی هیدروکسی-۴'- استوکسی-۵'- ایزو پنتنیل استیل بن، دی‌هیدرو-۳-۳'-۴'- تری‌هیدروکسی-۵-۰- ایزو پنتنیل-۶- ایزو پنتنیل استیل بن، دی‌هیدرو-۳،۵،۳'- تری‌هیدروکسی-۴'- متوکسی استیل بن و دی‌هیدرو-۳،۳'- دی‌هیدروکسی-۵ بنا ۰- d- گلاکوپیرانوسیلوکسی-۴'- متوکسی استیل بن از برگ‌های *G.glabra* جداسازی و شناسایی شده‌اند [16 و 17].

1-6-8 - سایر ترکیبات

عصاره *G.glabra* همچنین شامل اسیدهای چرب (C_2-C_{16}) و فنول‌ها (فنول، گانیاکول) همراه با لاکتون‌های خطی اشباع شده γ (C_6-C_{14}) می‌باشد. یک سری از لاکتون‌های جدید γ متیل-۴ و لاکتون‌های γ - اتیل-۴- به دنبال آموغات‌ها نیز از عصاره آن بدست آمده‌اند. همچنین آسپاراگین‌ها، گلوکز، ساکاروز، نشاسته، پلی‌ساکاریدها (اراینوگالاکتان‌ها)، استرول‌ها (ستیواسترول-B، دی‌هیدرواستیگماسترول) نیز در عصاره موجود می‌باشند [16 و 17].

1-6-9 - اسید گلیسیرتینیک (*Glycyrrhetic acid*)

اسید گلیسیرتینیک یکی از مشتقات پنج حلقه‌ای تری‌ترپنوئید از گونه β -آمرین است و دارای خاصیت اکسپکتورانتی و ضدباکتریایی است. به طور گسترده به عنوان یک عامل طعم‌دهنده مورد استفاده قرار می‌گیرد و اغلب در داروهای حاوی ترکیبات تلخ از جمله آلوئه و کوئینین نیز به کار برده می‌شود [16 و 17].

اسید گلیسیرتینیک همچنین دارای خاصیت ضدالتهابی است و درمان کننده زخم معده است [16 و 17].

2 - مواد و روش ها**2-1 - مواد**

پودر گیاه شیرین بیان (*Glycyrrhiza glabra*) تهیه شده از کارخانه توسعه فناوریان صنعت غرب، مونو آمونیوم اسید گلیسیریزیک با درجه خلوص 99/5% به عنوان استاندارد HPLC تولید شرکت سیگما، اسید سولفوریک، اتانول مطلق، اسید کلریدریک، آمونیاک، امولسیفایر توئین 60، اتانول 76 و 96 درصد، دی اتیل اتر، محلول فهلینگ A، محلول فهلینگ B، محلول متیلن بلو 1% آبی، استات سرب، کربنات سدیم، هیدروکسید سدیم، فولین سیوکالتو، اسید گالیک، تهیه شده از شرکت سیگما.

2-2 - دستگاه ها

هیتر استیرر Knauer ساخت کشور آلمان، بن ماری ساخت شرکت ایران خودساز از کشور ایران، روتاری اوپراتور متصل به پمپ خلأ Heidolph ساخت کشور آلمان، شیکر Knauer ساخت کشور آلمان، و دستگاه کروماتوگرافی مایع با کارایی بالا ساخت شرکت Knauer آلمان با مشخصات ستون ۱۸RPC، طول ستون 25 سانتی متر و قطر 6/4 میلی متر، با سرعت جریان 2 میلی متر در دقیقه و مجهز به آشکار ساز UV 254 نانومتر. سانتریفوژ Heidolph، کوره الکتریکی ایران خودساز، آون Ika، ترازو با دقت 001% گرم Ika، دسیکاتور.

2-3 - محاسبه Total solid

بافت گیاهی حاوی مقادیر متفاوتی از ترکیبات مختلفی است که می تواند تجزیه و تحلیل شیمیایی و محاسبات آن را در فرایندهای استحصال تحت تاثیر قرار دهد. برای محاسبه Total solid این گیاه، مقدار 50gr از گیاه پودر شده شیرین بیان با مش 250 میکرون را وزن کرده و داخل بالن ریخته شد. سپس 500cc آب مقطر به آن اضافه شد. با استفاده از روش رفلکس 90°C، عصاره گیاه استخراج گردید. پس از گذشت زمان 30 دقیقه و پس از سه مرحله تکرار، عصاره فیلتر و خشک گردید [98].

2-4- استخراج گلیسیریزین از ریشه‌ی شیرین بیان

2-4-1- بررسی تأثیر نوع جریان ورودی بر راندمان استخراج گلیسیریزین از گیاه شیرین بیان

برای انتخاب بهترین جریان ورودی و بررسی تأثیر نوع جریان ورودی، نیز ابتدا از ریشه پودر نشده گیاه، عصاره و پودر گیاه به عنوان جریان ورودی استفاده گردید. برای این منظور از روش استخراج با حلال آلی (اتانول 96٪) استفاده شد. سپس از محلول آمونیاک/آب با استفاده از روش ذکر شده بند 2-4-2 اندازه‌گیری میزان GA در ترکیب نهایی حاصل شده نتایج ذیل بدست آمد.

جدول 2-1. میزان اسید گلیسیریزیک موجود در اشکال مختلف گیاه شیرین بیان

نوع ماده اولیه	درصد GA
ریشه	2/2
عصاره	4/6
پودر ریشه	6/1

با توجه به بالاتر بودن میزان اسید گلیسیریزیک در پودر ریشه، بنابراین برای ادامه فرآیندها از پودر ریشه گیاه به عنوان ماده اولیه استفاده گردید.

در مرحله بعدی به جهت دستیابی به روش مناسب جهت استخراج اسید گلیسیریزیک و همچنین ترکیب فاقد اسید گلیسیریزیک با محتوی فلاونوئیدی قابل قبول بصورت همزمان از ریشه گیاه شیرین بیان، از بین روش های مطالعه شده، چهار روش که اساس همه آنها اسیدشویی است انتخاب و در آزمایشگاه انجام گردید.

2-4-2- جداسازی گلیسیریزین از شیرین بیان به روش اصلاح شده روسین

به 5 gr پودر گیاه شیرین بیان، 250ml آب مقطر اضافه گردید و محلول به مدت 60 دقیقه در بن ماری با دمای 50°C قرار گرفت، پس از خشک شدن محلول از طریق نگهداری آن به مدت نیم ساعت در دمای محیط، از فیلتر خلاء عبور داده شد. سپس مقدار محلول جدا شده در دستگاه روتاری با دمای 100°C و دور 40 تغلیظ گردید. مقدار 100ml اتانول (20 میلی لیتر در گرم) مطلق به مواد اضافه گردید و دوباره در مرحله‌ی بعد این محلول در روتاری با دمای 70°C قرار داده شد تا دوباره تغلیظ گردد. پس از غلیظ شدن مایع با افزودن چند قطره اسیدسولفوریک 1 به 1 حجمی PH محلول به 2-1 رسانیده شد و گلیسیریزین ترسیب شد. برای جداسازی رسوب گلیسیریزین، عملیات سانتریفیوژ انجام گردید. به منظور خشک کردن، رسوب به آون با دمای 40°C منتقل شد [68]. سپس برای ادامه فرآیند و به منظور تعیین

محتوای اسید گلیسیریزیک آن، از روش HPLC که در ادامه توضیح داده خواهد شد استفاده گردید [98]. محلول جدا شده طی فرآیند سانتریفیوژ به جهت تعیین باقی مانده اسید گلیسیریزیک استخراج نشده مورد بررسی قرار گرفت.

2-4-3- استخراج نمک آمونیومی گلیسیریزین از شیرین بیان به روش استخراج باحلال

مهمترین و متداول ترین تکنولوژی برای استخراج اسید گلیسیریزیک از ریشه شیرین بیان، استفاده از آب داغ در دمای محیط در حضور افزودنی‌هایی نظیر مواد قلیایی، اسیدهای معدنی، اتیل الکل و آمونیاک محلول در آب است. اساس این روش استخراج با آب گرم و تشکیل رسوب به وسیله اسیدی نمودن است [99].

گلیکوزیدهای موجود در شیرین بیان عموماً در ترکیب با پتاسیم و کلسیم هستند که خاصیت اسیدیته ضعیف دارند. فرم اسیدی گلیسیریزین چندان در آب حل نمی‌شود اما نمک آمونیومی آن در آب در pH بیشتر از 4/5 حل می‌گردد. بنابراین در این روش برای استخراج اسید گلیسیریزیک از ریشه شیرین بیان از تشکیل نمک آمونیومی آن استفاده می‌شود. به علاوه همانطور که در فصل اول بیان گردید، نمک آمونیومی اسید اسید گلیسیریزیک خاصیت دارویی گسترده بویژه اثرات ضد التهاب داشته و عمدتاً به عنوان شیرین کننده استفاده صنعتی دارد.

برای تشکیل نمک آمونیومی اسید گلیسیریزیک، مخلوط آب و آمونیاک به نسبت 4-0/01% وزنی- حجمی تهیه و به راکتور استخراج کننده افزوده می‌شود. عموماً جهت تسهیل فرآیند استخراج از ایجاد فشار توسط سیلندر CO₂ استفاده می‌شود. اما در این تحقیق به جهت ساده سازی فرآیند، تغییراتی نظیر حذف کربن دی اکسید و انجام فرآیند در شرایط اتمسفر سعی در ساده کردن فرآیند و انجام آن با توجه به امکانات ساده و کم کردن هزینه‌ها شده است. در شرایط آزمایشگاه، تمام فرآیند استخراج به روش ناپیوسته انجام شد.

نمای شماتیک این فرآیند در شکل 1 نشان داده شده است، در واقع استخراج گلیسیریزین از گیاه شیرین بیان با استفاده از تشکیل مونو-آمونوم-گلیسیریزین و با کنترل مداوم pH در طول فرآیند صورت گرفت.

در این روش استخراج با نسبت‌های (1 به 40) تا (1 به 100) پودر ریشه به آب، pH بین 8-12، دمای 30-90°C و زمان 8-1 ساعت مورد آزمایش قرار گرفت.

فرآیند طوری تنظیم شد که محلول حاصل از مرحله ی اول فیلتراسیون جهت تشکیل ترکیب فاقد گلیسیریزین یا DGL تحت فرآیند خالص سازی قرار گرفت. با افزودن HCL و با رسیدن pH محلول به 1-1/5، رسوب سفید رنگ MGA تشکیل شد در غلظت‌های بالای NH₃، رسوب قهوه‌ای رنگ از دی و تری آمونیوم گلیسیریزین تشکیل میشود. جهت حذف اسید با اتانول شستشوداده شده و رسوب در شرایط خلاء خشک گردید.

جدول 2-2. طرح آزمایشات مختلف جهت استخراج گلیسیریزین از ریشه شیرین بیان بصورت MAG

نوع جریان ورودی	حلال		دما (°C)	pH	فشار	زمان (ساعت)
	نسبت حلال/ جریان ورودی	نوع				
		Mg/ml				
پودر	آب	0,01%(w/v)NH ₃	30, 60, 90	8-12	محیط	1-8
پودر	آب	1%(w/v)NH ₃	30, 60, 90	8-12	محیط	1-8
پودر	آب	3%(w/v)NH ₃	30, 60, 90	8-12	محیط	1-8
پودر	آب	4%(w/v)NH ₃	30, 60, 90	8-12	محیط	1-8

2-4-4 - استفاده از سورفاکتانت‌های غیر یونی در استخراج گلیسیریزین از گیاه شیرین بیان

محللول های سورفاکتانت‌های غیر یونی می توانند جایگزین سیستم حلال، در استخراج با مایع تحت فشار باشد.

سورفاکتانت ها، مولکول‌های آمفیلیک هستند که یک سر آن قطبی یا آب دوست بوده و دم آن عموماً زنجیره هیدروکربنی با تعداد اتم کربن مختلف و آب گریز است. یکی از مهمترین خواص سورفاکتانت‌ها ایجاد خاصیت حل شوندگی برای مواد با خواص مختلف است. در این نوع استخراج که به استخراج نقطه ابری نیز شناخته شده است، از مواد فعال سطحی استفاده می‌شود که دارای ساختار R-X بوده که R زنجیره هیدروکربن بوده و x یون قطبی و آبدوست می‌باشد.

مولکول‌های دارای سطح فعال، می‌توانند در محللول‌های آبی تجمع یابند و میسل‌ها را ایجاد نمایند. کمترین غلظت ماده فعال سطحی مورد نیاز برای تولید میسل، غلظت بحرانی نامیده می‌شود. هنگامی که محللول شامل غلظت بحرانی از ماده فعال سطحی غیر یونی حرارت داده می‌شود در یک محدوده دمایی شروع به کدر شدن می‌کند که به آن دمای نقطه ابری می‌گویند. در حقیقت محللول به دو فاز تبدیل می‌شود. یک فاز غنی از سورفاکتانت و فاز دوم آبی. دمای نقطه ابری به ساختار سورفاکتانت و غلظت آن بستگی دارد [86].

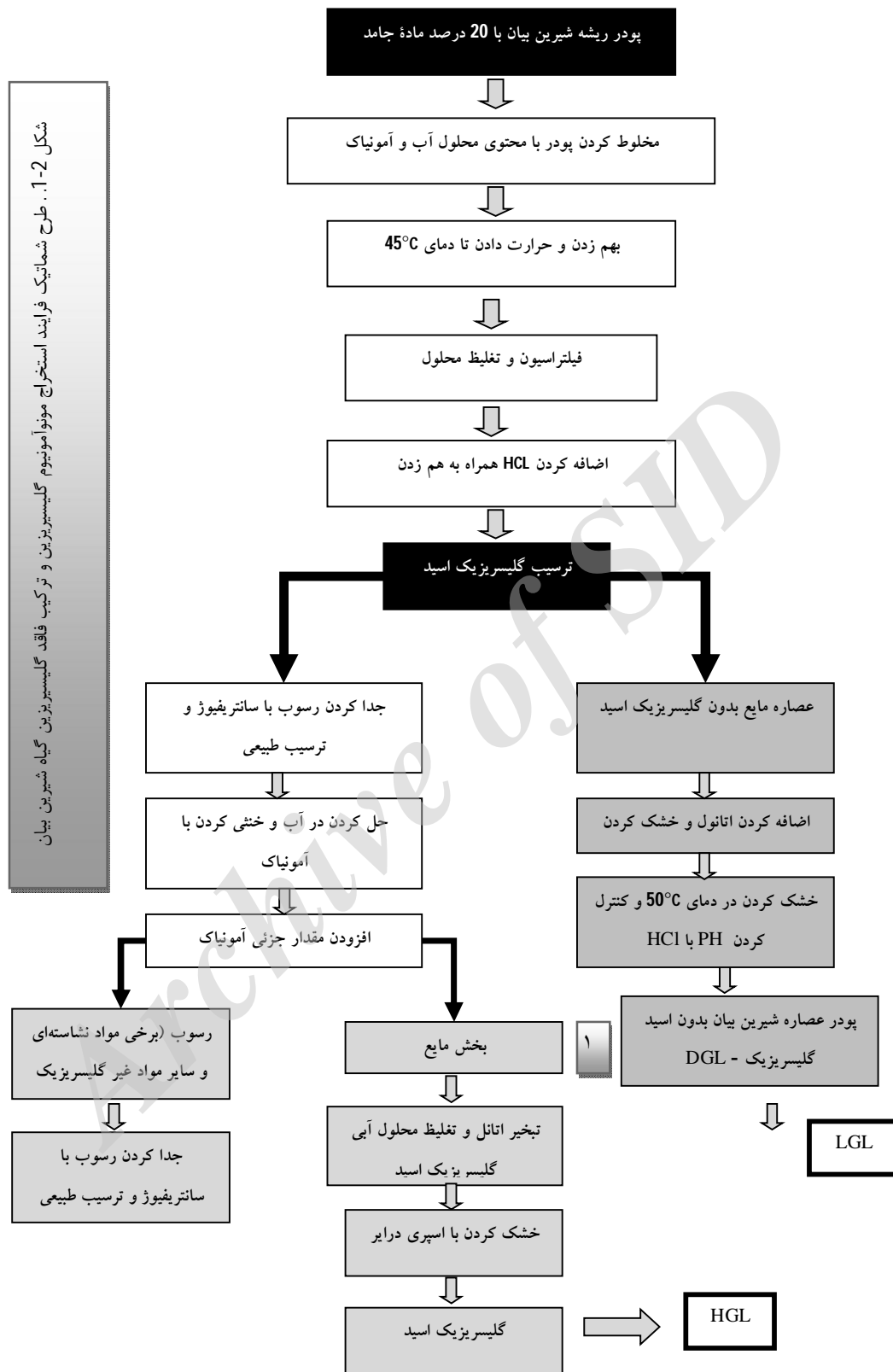
در این آزمایش به منظور افزایش و بهبود فرآیند استخراج، از استخراج با آب داغ به همراه سورفاکتانت جریان ورودی توئین 60 و همچنین آمونیاک استفاده گردید. این ترکیبات همچنین موجب افزایش کارایی استخراج در دمای پایین می‌شوند.

سورفاکتانت‌ها همچنین به جهت تأثیر در افزایش استخراج فلاونوئیدها، موجب افزایش ترکیبات فنلی در فاز غنی از سورفاکتانت می‌گردند.

به این منظور مقدار مناسبی از گیاه و محللول آمونیاک 3% (با نسبت 1 به 10 ماده خشک به حلال) به ظرف واکنش اضافه گردید. سپس مقدار 3% درصد توئین به آن و سایر مراحل واکنش مطابق با بند 2-4-2

انجام گرفت. محتوای رسوب اسید گلیسیریزیک و ترکیب فاقد اسید گلیسیریزیک و رسوب نهایی به دو روش آزمایش هاوس من و HPLC تعیین گردید.

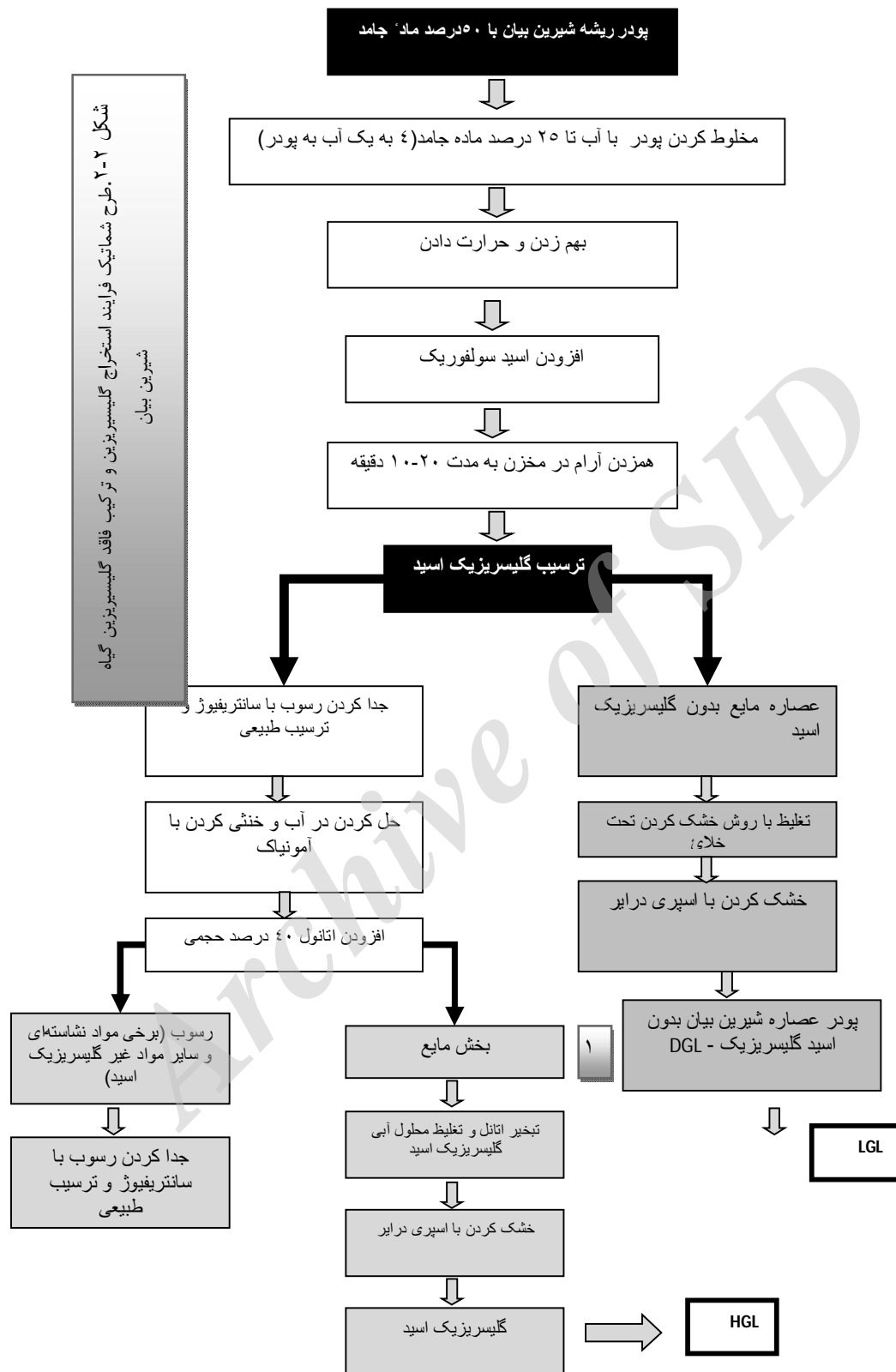
Archive of SID



شکل 2-1- مراحل استخراج اسید گلیسیریزیک از شیرین بیان با استفاده از سورفکتانت های غیر یونی

2-4-5- استخراج گلیسیریزین از شیرین بیان به روش استخراج با حلال

مزیت اصلی این روش جداسازی اسید گلیسیریزیک بصورت خالص از گیاه است. مطابق واکنش، در ابتدا پودر ریشه شیرین بیان به عنوان ماده اولیه اصلی استفاده شد و پس از رقیق سازی با آب تا 25 درصد ماده جامد، گرم شده و سپس به میزان 5 درصد از حجم آن، به آن اسید سولفوریک غلیظ افزوده شد، تا pH محیط به 2 تا 3 رسید و به مدت 20 دقیقه به آرامی به هم زده شد. در اثر کاهش pH اسید گلیسیریزیک رسوب کرده و قابل جداسازی می گردد که بوسیله سانتریفوژ این عمل انجام شد. در مرحله بعدی با استفاده از محلول آمونیاک، کنترل pH صورت گرفت. رسوب حاصل حاوی اسید گلیسیریزیک و مواد نشاسته ای و لیگنین و صمغ ها بوده که برای تولید اسید گلیسیریزیک با خلوص بالا نیاز به جداسازی و عملیات خالص سازی داشت که با حل نمودن این رسوب در اتانول ناخالصی ها جداسازی گردید. در اثر نیروی گریز از مرکز پس از جدا شدن رسوب، عصاره رقیق شده بدون اسید گلیسیریزیک نیز جدا شده و پس از تغلیظ تحت خلا و خشک شدن بوسیله خشک کن بصورت پودر DGL جمع آوری شد [100].



شکل 2-2- مراحل استخراج اسید گلیسریریزیک از شیرین بیان به روش استخراج با حلال

2-5- بررسی مشخصات عصاره و ترکیبات استخراج شده

به منظور مقایسه کارایی روش‌های انجام شده در دست‌یابی به حداکثر مقدار اسید گلیسیریزیک استخراج شده و همچنین تهیه عصاره فاقد اسید گلیسیریزیک به طور همزمان با محتوای فلاونوئیدی قابل قبول با هدف انتخاب بهترین روش، رسوب‌های حاصل از هر واکنش جمع‌آوری و خشک‌گردیدند. سپس آزمایشات تعیین محتوای اسید گلیسیریزیک، میزان ترکیبات فنلی و فلاونوئیدی به شرح ذیل بر روی آنها انجام شد.

2-5-1- تعیین مقدار اسید گلیسیریزیک

روش‌های شناسایی مورد استفاده برای تعیین پیشرفت هر واکنش و خلوص ماده حاصله در آزمایشات انجام شده عبارتند از کروماتوگرافی لایه نازک (Thin layer chromatography) و کروماتوگرافی ستون با کارایی بالا (HPLC) [101]:

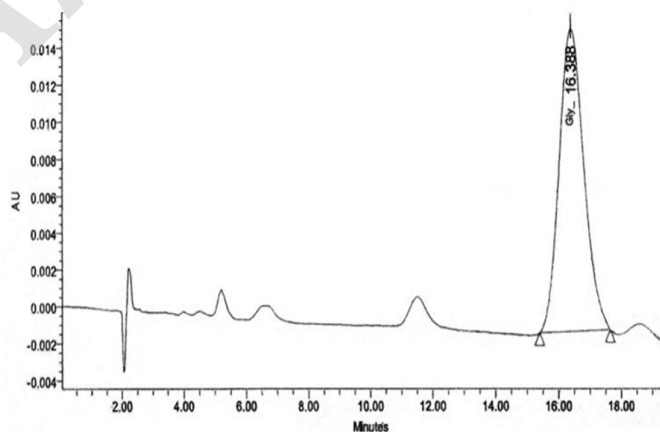
جدول 2-3- کروماتوگرافی لایه نازک (Thin layer chromatography)

مشخصات کروماتوگرافی لایه نازک	
فاز ساکن	لایه نازک از ماده جاذب (سلیکاژل یا آلومینا) که روی یک صفحه شیشه‌ای پخش شده و سولفات کلسیم یا یک پلیمر آبی به منظور چسباندن جاذب به سطح صفحه به کار برده می‌شود.
روش مشخص کردن لکه‌ها بر روی کاغذ کروماتوگرافی	- استفاده از اشعه ماوراء بنفش - با استفاده از بخارات ید
پارامتر شناسایی	فاصله ای که حلال از مبدأ طی کرده / فاصله ای که لکه از مبدأ طی کرده = RF
فاز متحرک مورد استفاده برای گلیسیریزیک اسید	- اتیل استات: متانول: آمونیاک غلیظ - اتیل استات

جدول 2-4- کروماتوگرافی ستون با کارایی بالا (HPLC)

کروماتوگرافی مایع با کارایی بالا	
فاز ساکن	ستون های کروماتوگرافی پوشیده شده از سلیکاژل بامش 5 میکرومتر نمونه‌هاز بالای ستون تزریق شده وبا فشار ایجاد شده بوسیله پمپ دستگاه به پایین نفوذ می کند.(ستون سلیکاژل پیوند یافته با اکتا C ₁₈)
مشخصات ستون مورد استفاده	طول ستون: 25-10 Cm قطر ستون: 5 میکرومتر
فاز متحرک	اسید استیک / آب / استونیتریل (38:61:1)
شناسایی نمونه ها	اسپکتروفتومتر در 254 نانومتر نمونه های مختلف از روی شاخص شکست متفاوت آنها یا جذب uv ویا فلورسانس متفاوت آنها تشخیص داده شده و اطلاعات حاصله از دستگاه به وسیله یک دستگاه ثبت کننده اطلاعات ثبت شده و نتایج به صورت یک نمودار چاپ می شود.
شرایط نفوذ نمونه	دمای مورد نیاز: 30 درجه سانتی گراد سرعت نفوذ: 8 / میلی لیتر بر دقیقه

در این طرح از روش دوم یا کروماتوگرافی مایع با کارایی بالا برای شناسایی و تعیین مقدار اسید گلیسیریزیک در ترکیبات استخراج شده و همچنین روش هاوس من [98] استفاده گردید. در تعیین مقدار اسید گلیسیریزیک دستگاه HPLC (Agilent, Knauer, ۷۷۶۰۳) با ستون از نوع Agilent ۱۸-RPC (با اندازه منافذ 5 میکرومتر، ستون 250*604 میلی متر ID) مورد استفاده قرار گرفت. تشخیص در طول موج ۲۵۴ نانومتر با آشکارساز uv انجام شد. فاز متحرک شامل مخلوطی از اسیداستیک، آب و استونیتریل (38:61:1) و در سرعت جریان 2 میلی متر بر دقیقه تحویل داده شد.



شکل 2-3- کروماتوگرام به دست آمده از آنالیز نمونه عصاره شیرین بیان با HPLC

2-5-2- اندازه‌گیری محتوای فنلی در عصاره

ترکیبات فنلی گیاهان دارای پتانسیل مهار رادیکال‌های آزاد، ممانعت از فعالیت آنزیم‌های اکسیداتیو و هیدرولیتیک و نیز فعالیت ضدالتهابی هستند. فعالیت آنتی‌اکسیدانی گیاهان اغلب با در نظر گرفتن محتوای ترکیبات فنلی آن‌ها ارزیابی می‌شود و با فعالیت زیستی این ترکیبات در ارتباط است [102]. برای تعیین محتوای فنلی عصاره‌های بدست آمده از دستور العمل GutFinger بهره گرفته شد [103]. مقدار کل ترکیبات فنلی موجود در عصاره توسط رنگ‌سنجی به روش فولین - سیوکالتهمورد بر سیر قرار گرفت. در این روش مقدار کل ترکیبات فنلی بر اساس یکترکیب فنولی انتخاب شده، بیان می‌گردد و در اغلب مواقع این ترکیب اسید گالیک بود. نتیجه‌ها یا آنه‌ها به صورت تاکیوالانتاسید گالیک بیان می‌گردد.

به 0/5 میلی‌لیتر از هر نمونه 2/5 میلی‌لیتر واکنشگر فولین سیوکالتو 0/2 نرمال اضافه گردید. بعد از 5 دقیقه، به این نمونه‌ها 2CC از محلول کربنات سدیم 75g/lit اضافه شد. جذب مخلوط 2 ساعت بعد در طول موج 765 nm توسط دستگاه اسپکتروفتومتر در مقابل محلول شاهد قرائت گردید. از اسید گالیک به عنوان استاندارد برای رسم منحنی کالیبراسیون استفاده شد. جذب غلظت‌های اسید گالیک ($1^{-1} \mu\text{g} \cdot \text{ml}^{-1} - 900$) در طول موج 765 نانومتر اندازه‌گیری و منحنی آن رسم گردید و معادله خط $y = bx - a$ بدست آمد (نمودار 1-2). لازم به ذکر است جذب نمونه‌ها در خصوص محتوای فنلی در 4 برابر رقت اندازه‌گیری گردید.

2-5-3- اندازه‌گیری محتوای فلاونوئید نمونه‌ها

برای اندازه‌گیری محتوای فلاونوئید عصاره‌ها از روش Krizek و همکاران استفاده شد [103]. به 0/1gr از نمونه، 10ml از محلول اتانول اسیدی (الکل استیک و استیک اسید گلاسیال) به نسبت 99 به 1 اضافه شد. نمونه در دور 8000 سانتریفوژ شده، سپس به حمام آب گرم با دمای 80°C به مدت 10 دقیقه منتقل شدند. جذب این نمونه‌ها توسط دستگاه اسپکتروفتومتر در طول 330، 3000، 270 نانومتر خوانده شد. برای محاسبه غلظت فلاونوئید از ضریب خاموش $1 - 1 \mu\text{cm}^{-1} 33000$ استفاده شد. بر طبق فرمول زیر غلظت محتوای فلاونوئیدی محاسبه گردید. جذب نمونه‌ها در خصوص محتوای فلاونوئیدی در 4 برابر رقت اندازه‌گیری شد.

$$C = A/\epsilon l$$

$$A = \text{جذب نمونه} = \epsilon \times \text{ضریب خاموشی} \times l = \text{حجم نمونه} \times C = \text{غلظت}$$

جدول 2-5- نتایج مربوط به بازده اسید گلیسیریزیک، میزان ترکیبات فنلی و میزان فلاونوئیدها در نمونه‌های بدست آمده در شرایط مختلف

محتوای فلاونوئید (mol/ml)		درصد اسید گلیسیریزیک به روش هاوس من	درصد اسید گلیسیریزیک به روش HPLC	محتوای فنلی (میلی گرم معادل اسید گالیک در هر گرم)	نوع نمونه
300 (nm)	330 (nm)				
1/4	1/1	19	3/2	.88	محلول فاقد GA
1/7	.8	20	4/3	4/17	رسوب
1/2	1/4	24	4/3	2/93	محلول فاقد GA
1/3	1/2	13/8	3/8	1/81	رسوب
1/9	2/1	31	5/8	3/22	محلول فاقد GA
1/55	1/9	12/7	3/5	1/36	رسوب
2	2/5	34	7/2	3/35	محلول فاقد GA
2/2	1/6	5/7	1/3	1/02	رسوب
3/1	4/2	18	2	.8	محلول فاقد GA
3/2	2/8	20	4/3	6/40	رسوب نهایی
1/4	1/07				
2	2/1	15	1/8	.8	محلول فاقد GA
.9	.8	21	2/18	2/35	
82	89	12	.8	13	محلول فاقد GA
83	92	25	6/6	2/93	رسوب نهایی

2-5-4 - بررسی مشخصات اسید گلیسیریزیک حاصل شده

با توجه به نتایج جدول 2-4 ترکیبات حاصل از روش 2-4-5 بهترین نتایج را از نظر میزان فلاونویدی داشته است. سایر پارامترهای این ترکیب مطابق با استاندارد شماره 2343 مورد بررسی قرار گرفت. نتایج به شرح ذیل بدست آمد [98].

جدول شماره 2-6- ویژگی اسید گلیسیریزیک بدست آمده (مطابق با استاندارد شماره 2343)

مقدار	ویژگی	ردیف
8	درصد وزنی رطوبت	1
9	درصد وزنی خاکستر	2
5,3	PH	3
2/3	درصد وزنی مواد غیرقابل حل در آب گرم ماده خشک	4
4/7	درصد وزنی مواد غیرقابل حل در آب سرد ماده خشک	5
6/6	درصد وزنی اسید گلیسیریزیک در ماده خشک (HPLC)	6
22	درصد وزنی قند کل در ماده خشک	7
38	درصد وزنی صمغ و نشاسته در ماده خشک	8
20	درصد وزنی گلیسیریزین روش هاوس من در ماده خشک	9

نتایج نشان دهنده مشخصات قابل قبول برای این عصاره است.

2-6 - تخلیص نهایی و رنگبری DGL

در این مرحله محصول فاقد گلیسیریزینیک بدست آمده در مجاورت اتانول و کربن اکتیو رنگبری شده و با کریستالیزاسیون ترکیب بی رنگی حاصل می شود. البته این رسوب دارای خلوص قابل قبولی نیست.

2-7- اصلاح و توسعه فرآیند تخلیص

این مرحله از اهمیت خاصی برخوردار است، زیرا باید روشی برای تخلیص استفاده شود که در نتیجه آن بیشترین ناخالصی از رسوب DGL جدا شده و از طرفی کمترین مقدار اتلاف آن را نیز به همراه داشته باشد. کریستالیزاسیون مجدد رسوب حاصله در محیط اتانول موجب از بین رفتن ناخالصی می شود. این فرآیند باید در دمای محیط انجام شود زیرا دما موجب افزایش انحلال آن می گردد. برای این فرآیند از حلال های مختلفی نظیر متانول، اتیل استات، هگزان، تولوئن و تتراکلرید کربن و اسید استیک و ترکیبی از این حلال ها استفاده می توان نمود. اما از بین این حلال ها به نظر می رسد بهترین حلال اتانول باشد. محصول حاصل معمولاً دارای رنگ است. برای رنگبری ابتدا در دمای جوش در متانول حل شده و بعد با کربن فعال رنگبری می شود. مایع زیر صافی بی رنگ است که با کریستالیزاسیون رسوب می کند. برای توسعه این محصول روش های ذیل نیز وجود دارد.

رفلاکس DGL در محیط آبی (استخراج ناخالصی در آب)

رفلاکس DGL در محیط آب و الکل

کریستاله کردن مجدد DGL در متانول یا اتانول

انحلال DGL در الکل و رسوب دادن با آب

2-8- بهینه سازی شرایط استخراج

2-8-1- طراحی آزمایشات

در این بخش از روش پاسخ سطح مدل BOX_Behnken برای رسیدن به بیشترین مقدار GL در رسوب و همچنین ترکیب DGL حاوی کمترین مقدار GL استفاده شد. نرم افزار تخصصی طراحی دیزاین اکسپرت (statEase, Inc, USA, Version ۸,۰,۷,۱) برای رگرسیون و آنالیزهای گرافیکی داده ها استفاده شد. در این طراحی اثر چهار متغیر زمان استخراج، نسبت ماده اولیه به حلال (پودر شیرین بیان به آب)، pH محیط و دما بررسی شد. بازده تغییرات و سطح متغیر در جدول (1) ارایه شده اند. هر متغیر در سه سطح پایین (1-)، متوسط (0) و بالا (1+) در نظر گرفته شد. زمان استخراج در سه سطح ۳۰، ۱۷، ۴ ساعت، نسبت ماده اولیه به حلال (آب به پودر شیرین بیان) ۴۰، ۲۵، ۱۰ (g/ml)، pH محیط در سه سطح ۱۲، ۱۰، ۸ و دما در سه سطح ۱۲۰، ۹۰، ۶۰ (°C) بررسی شد. این چهار پارامتر مورد بررسی به عنوان پارامترهای کمی انتخاب شده متغیرهایی هستند که مستقیماً بر سیستم واکنش (سینتیک و اکینش) اثرگذار هستند. طراحی آزمایش ها توسط نرم افزار دیزاین اکسپرت (DesignExpert) به کمک روش Response Surface - RSM - Methods انجام شد که این نرم افزار قادر است متغیرهای تاثیرگذار بر پاسخ را به صورت عددی یا طبقه ای در نظر بگیرد. این مورد یکی از مزایای این نرم افزار بر دیگر نرم افزارهای موجود در زمینه طراحی آزمایش ها از جمله مینی تب است که باعث شد این نرم افزار در بخش طراحی آزمایش ها و تجزیه و تحلیل داده ها به کار گرفته شود.

تعداد کل آزمایش‌ها برابر 27 تعیین شد. روش کار به این صورت بود که ابتدا با مشخص کردن پارامترهای آزمایش و محدوده‌ی عملیاتی هر یک، نرم‌افزار تعدادی آزمایش را طراحی کرده (جدول شماره 2-7)، سپس با انجام آزمایشات، بازده هر کدام را بدست آورده (جدول شماره 2-8) و به نرم افزار داده شد، نرم‌افزار با آنالیز نتایج و بهینه‌سازی بهترین شرایط برای انجام فرایند را گزارش داده و نمودار سه‌بعدی تغییرات بازده در مقابل تغییرات پارامترها را رسم نمود. این روش روشی نوین و دارای دقت بالا و دارای تحلیل رویه‌هاست و اعتبار قابل قبولی دارد.

2-8-2- انتخاب فاکتورها

استخراج مواد موجود در نمونه‌های گیاهی جامد بوسیله حلال‌های مختلفی صورت می‌گیرد. در همه حال روش استخراج مواد مؤثره موجود در گیاهان به نوع بافت گیاهی و ترکیبات گیاه وابستگی بسیاری دارد. پارامترهای زیادی می‌تواند در استخراج مواد مؤثره از گیاهان تاثیرگذار باشد که می‌توان با توجه به نوع گیاه و روش استخراجی که بکار گرفته شده‌است تعدادی از آنها را بعنوان مؤثرترین پارامترها در عملیات استخراج مد نظر قرار داد.

پارامترهایی که در ابتدا مد نظر بودند تا مورد بررسی قرارگیرند در ذیل خلاصه شده‌اند:

- زمان استخراج
- نسبت حجم حلال استخراجی به پودر گیاه
- دمای استخراج
- pH حلال
- اندازه ذرات گیاهی
- نوع حلال
- فشار هوا
- تعداد مراحل آزمایش

پس از بررسی‌های لازم از بین این پارامترها، چهار پارامتر اول که بیشترین تاثیر را بر میزان استخراج داشت برای بهینه‌سازی انتخاب‌گردید و بقیه پارامترها بر حسب نیاز و شرایط عملیاتی و محدودیت امکانات در بهترین حالت خود ثابت شدند [101]. انتخاب محدوده عملیاتی بر اساس مقالات منتشره و روش‌های متداول کنونی صورت پذیرفت.

Archive of SID

جدول 2-7- آزمایشات طراحی شده توسط نرم افزار بر اساس پارامترهای آزمایش و محدوده عملیاتی هر یک به صورت کدشده

StdOrder	RunOrder	PtType	Blocks	A	B	C	D
۹	۱	۲	۱	-۱	۰	۰	-۱
۲۰	۲	۲	۱	۱	۰	۱	۰
۵	۳	۲	۱	۰	۰	-۱	-۱
۲۲	۴	۲	۱	۰	۱	۰	-۱
۱۰	۵	۲	۱	۱	۰	۰	-۱
۲۳	۶	۲	۱	۰	-۱	۰	۱
۴	۷	۲	۱	۱	۱	۰	۰
۱۹	۸	۲	۱	-۱	۰	۱	۰
۱۱	۹	۲	۱	-۱	۰	۰	۱
۲	۱۰	۲	۱	۱	-۱	۰	۰
۱۴	۱۱	۲	۱	۰	۱	-۱	۰
۲۶	۱۲	۰	۱	۰	۰	۰	۰
۷	۱۳	۲	۱	۰	۰	-۱	۱
۸	۱۴	۲	۱	۰	۰	۱	۱
۱	۱۵	۲	۱	-۱	-۱	۰	۰
۶	۱۶	۲	۱	۰	۰	۱	-۱
۱۳	۱۷	۲	۱	۰	-۱	-۱	۰
۲۷	۱۸	۰	۱	۰	۰	۰	۰
۱۶	۱۹	۲	۱	۰	۱	۱	۰
۲۴	۲۰	۲	۱	۰	۱	۰	۱
۱۸	۲۱	۲	۱	۱	۰	-۱	۰
۲۵	۲۲	۰	۱	۰	۰	۰	۰
۲۱	۲۳	۲	۱	۰	-۱	۰	-۱
۳	۲۴	۲	۱	-۱	۱	۰	۰
۱۲	۲۵	۲	۱	۱	۰	۰	۱
۱۷	۲۶	۲	۱	-۱	۰	-۱	۰
۱۵	۲۷	۲	۱	۰	-۱	۱	۰

پارامترهای نشان داده شده در جدول به شرح زیر می باشد:

- زمان استخراج A
- نسبت جریان ورودی به حلال (آب به پودر شیرین بیان) B
- PH محیط C
- دما D

جدول 2-8- بازده آزمایشات طراحی شده بوسیله نرم افزار

شماره آزمایش	زمان استخراج (hr) A	نسبت جریان ورودی به حلال (gr/mL) B	pH (12-8) C	دما °C D	GL% در رسوب	GL% در DGL
1	4	25	10	60	46,8	0,063
2	30	25	12	90	10,8	6,9
3	17	25	8	60	38,7	0,29
4	17	40	10	60	45,9	0
5	30	25	10	60	20,7	3,01
6	17	10	10	120	49,5	0,002
7	30	40	10	90	27	2,83
8	4	25	12	90	52,2	0,058
9	4	25	10	120	52,29	0,051
10	30	10	10	90	47,7	0
11	17	40	8	90	26,1	2,83
12	17	25	10	90	20,7	3
13	17	25	8	120	36,9	0,88
14	17	25	12	120	37,62	0,35
15	4	10	10	90	50,4	0
16	17	25	12	60	37,44	0,8
17	17	10	8	90	52,2	0
18	17	25	10	90	27	1,7
19	17	40	12	90	26,1	1,7
20	17	40	10	120	38,97	0,17
21	30	25	8	90	15,03	5,3
22	17	25	10	90	27,9	2,87

ادامه جدول شماره 2-8- بازده آزمایشات طراحی شده بوسیله نرم افزار

شماره آزمایش	زمان استخراج (hr) A	نسبت جریان ورودی به حلال (gr/mL) B	pH (12-8) C	دما °C D	GL% در رسوب	GL% در DGL
23	17	10	10	60	54,9	0,01
24	4	40	10	90	38,07	0,16
25	30	25	10	120	27,9	3,24
26	4	25	8	90	8,91	6,28
27	17	10	12	90	43,02	0,6

با توجه به مدل انجام شده، نرم افزار Design Expert می تواند به یک معادله چند جمله‌ای درجه دوم مرتبط با پاسخ به متغیرهای عملیاتی (Eq. ۱) منجر شود.

$$Y = \beta_0 + \sum_{i=1}^k \beta_i X_i + \sum_{i=1}^k \beta_{ii} X_i^2 + \sum_{i=1}^k \sum_{j=1}^k \beta_{ij} X_i X_j + \varepsilon \quad (1)$$

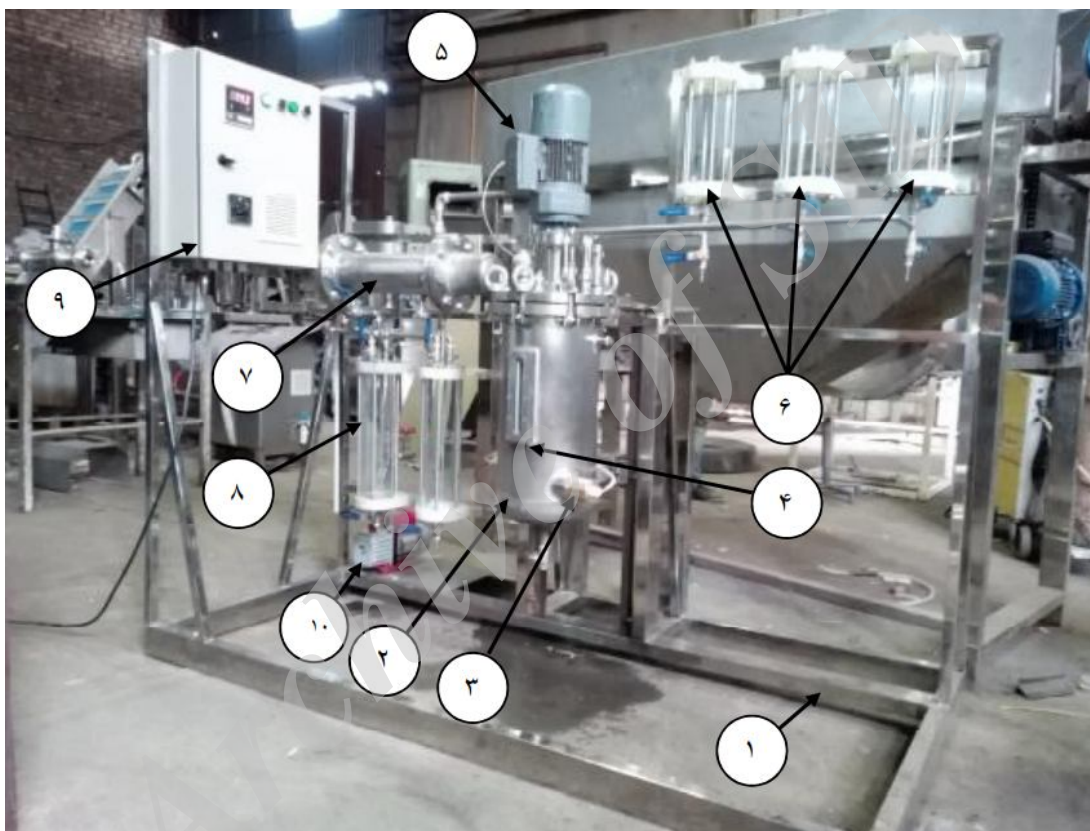
که در آن Y پاسخ است، β_0 ضریب ثابت، β_i ضرایب β_{ii} و β_{ij} به ترتیب ضرایب اثر خطی، درجه دوم و تعامل هستند. X_i و X_j متغیرهای مستقل هستند، ε خطا و k تعداد متغیر است. علاوه بر این، نرم افزار قادر است تجزیه و تحلیل گرافیکی از داده های تجربی، که برای تعیین ترکیب بهینه متغیرها مهم است را آماده کند. صحت مدل توسط انطباق معادله چند جمله‌ای از روی مقدار R^2 و R^2_{adj} تنظیم شده ارزیابی می شود.

2-9- ساخت پایلوت تولید عصاره فاقد گلیسیریزین از گیاه شیرین بیان

نتایج بدست آمده در مرحله آزمایشگاهی نشان داد که روش استخراج اسید گلیسیریزیک از شیرین بیان به روش استخراج باحلال " در مقایسه با سایر روش‌های آزمایش شده در این پژوهش از نقطه نظر پارامترهای مورد نظر شامل استخراج اسید گلیسیریزیک و همچنین تهیه همزمان ترکیب فاقد اسید گلیسیریزیک با محتوای فنلی قابل قبول مناسب بوده، بعلاوه محصول نهایی اسید گلیسیریزیک خالص است در حالیکه در روش استخراج نمک آمونیومی گلیسیریزین، محصول نهایی نمک آمونیوم گلیسیریزینات است. به همین دلایل این روش مبنای طراحی پایلوت قرار گرفت. دستگاه عصاره گیری شیرین بیان جهت تولید عصاره فاقد گلیسیریزین از گیاه شیرین بیان با نام DGL طراحی و ساخته شد. این دستگاه به صورت نیمه اتوماتیک بوده و طراحی به گونه‌ای انجام شد که کلیه مراحل استخراج در

همین دستگاه انجام‌گردد. در ادامه به شرح دستگاه و چگونگی کار با قسمت‌های مختلف آن به صورت مفصل پرداخته شده‌است.

2-9-1 - قسمت‌های مختلف دستگاه



شکل 2-4- پایلوت تولید عصاره فاقد گلیسیریزین از گیاه شیرین بیان

جدول 2-9- قسمت‌های مختلف پایلوت تولید عصاره فاقد گلیسیریزین از گیاه شیرین بیان

2-9-2- روش کار با دستگاه

دستگاه عصاره گیری شیرین بیان جهت استخراج مواد موثره گیاه شیرین بیان با نامهای LGL و HGL طراحی و ساخته شده است. این دستگاه به صورت نیمه اتوماتیک بوده و طراحی به گونه ای انجام شده است که بتوان کلیه مراحل استخراج را در همین دستگاه انجام داد.

تنظیم دما: کنترل کننده این دستگاه از نوع TC⁴L شرکت AUTONICS می باشد. جهت تنظیم دما با فشار دکمه mode می توان مقدار دمای تنظیمی دستگاه را تغییر داد و روی مقدار جدید و دلخواه تنظیم نمود. کنترل کننده از نوع PID بوده و مقادیر پارامترهای مربوط به کنترل شامل Kp، Ti و Td می باشد که به شکلی تنظیم شده است تا سیستم تنظیم دما بتواند در بهترین حالت و با بیشترین دقت دمای مخزن را کنترل کند، اما در صورت اختلال در عملکرد سیستم کنترل و در صورت نیاز به تنظیم مجدد می توان با مراجعه به کاتالوگ عمل تنظیم مجدد را انجام داد.

تنظیم دور: جهت تنظیم دور همزن از یک اینورتر مدل iG⁵A شرکت LS استفاده شده است. تنظیمات اصلی اینورتر انجام شده است و اپراتور جهت تنظیم دور همزن می تواند از صفحه کلید اینورتر در داخل تابلو برق استفاده کند. با فشار کلید Enter و با استفاده از کلید جهتی می توان فرکانس را تغییر داد. لازم به ذکر است که در حالت عادی برق شهری دارای فرکانس 60 هرتز است و دور خروجی موتور گیربکس 150 دور در دقیقه می باشد. با افزایش فرکانس اینورتر دور خروجی گیربکس به صورت خطی تغییر خواهد کرد. برای کسب اطلاعات دقیق تر می توانید به کاتالوگ اینورتر مراجعه کنید.

تنظیم فشار: جهت تنظیم فشار می توان از شیر نصب شده در قبل از پمپ خلا استفاده نمود. این شیر از نوع سوزنی بوده و یک طرف آن به هوا وصل می باشد. با باز کردن شیر هوا مکش شده و از مقدار خلا داخل مخزن اصلی کم می شود. مقدار فشار را می توان از روی گیج نصب شده در کنار شیر بررسی نمود. دستگاه استخراج با آب در مقیاس پایلوت که در اسلاید مشاهده می فرمایید، برای این طرح بر اساس اطلاعات مقیاس آزمایشگاهی طراحی و ساخته شد.

جنس کلیه قسمت های درگیر با مواد SS³¹⁶ و سایر قسمت ها SS³⁰⁴ و آهن گالوانیزه می باشد. از دیگر ویژگی های این طراحی به موارد زیر اشاره می توان کرد:

شماره	شرح	شماره	شرح
1	سازه فلزی	6	مخازن ذخیره خوراک
2	مخزن اصلی دستگاه	7	کندانسور
3	المنت گرمایشی	8	ریسیور
4	سایت گلس (Sight Glass)	9	تابلو برق و کنترل
5	موتور گیربکس	10	پمپ خلا

- قابلیت کار در دمای اتاق تا حداکثر 120 درجه سانتیگراد (دمای کار 40 درجه سانتیگراد)
- قابلیت کار در فشار اتمسفر یک تا حداکثر 2 بار یا 850 میلی بار خلا و فشار طراحی 3/5 بار
- قابلیت بارگیری بر اساس نوع گیاه تا 10 کیلوگرم (ظرفیت کاری 8 لیتر)
- همزن با حداکثر دور 300 دور در دقیقه

پمپ فشار قوی برای ایجاد فشار در سیستم و انتقال آب در شدت جریان های موردنظر استفاده شده است. سه مخزن جانبی از جنس شیشه جهت نگهداری خوراک (شامل آب، اسید و آمونیاک یا اتانول در این فرایند) اضافه شده است. سیستم گرمایش، از جمله اقتصادی ترین روش ها برای بالا بردن دمای آب تا حداکثر 150 درجه سانتیگراد و انجام عمل استخراج در مقیاس پایلوت، استفاده از روغن است. جهت گرم کردن مایع داخل مخزن از سیستم دوجداره استفاده شده است که در جداره دوم روغن ریخته می شود. روغن توسط المنت های گرمایشی گرم شده و گرما از طریق روغن به مایع درون مخزن منتقل می شود. محفظه استخراج از جنس استیل ضد زنگ 316 به حجم 10 کیلوگرم است که برای استقرار نمونه گیاهی از یک سبد فلزی که به راحتی در داخل ظرف قرار گیرد استفاده می شود. دما و فشار در قبل و بعد از مخزن توسط آشکارگرهای دما و فشار نشان داده می شود. مبدل جهت سردسازی کامل عصاره تا دمای محیط یا جهت گرم کردن بیشتر حلال استفاده می شود. دو عدد رسیور شیشه ای جهت جمع آوری حلال هنگام بازیابی استفاده می شود.

طراحی طوری انجام شده است که کلیه مراحل استخراج را می توان در همین دستگاه انجام داد. دستگاه طوری طراحی شده است که مخزن استخراج، همزمان هم اکستراکتور و هم اوپراتور است که یکی از مزایای اصلی این طراحی به شمار می رود.

نکات مهم

- 1- قبل از شروع کار با دستگاه باید از اتصال Earth مطمئن گردید. زیرا احتمال برق گرفتگی خفیف در صورت عدم نصب کابل Earth به بدنه وجود دارد.
- 2- قبل از شروع به کار با دستگاه باید از وجود روغن در جداره مخزن اصلی مطمئن شد. جهت گرم کردن مایع داخل مخزن از سیستم دو جداره استفاده شده است که در جداره دوم روغن ریخته شده است. روغن توسط المنت های گرمایشی گرم شده و گرما از طریق روغن به مایع درون مخزن انتقال می یابد. در صورت عدم وجود روغن در جداره دوم به مقدار کافی المنت های حرارتی سوخته و احتمال آتش سوزی وجود دارد.

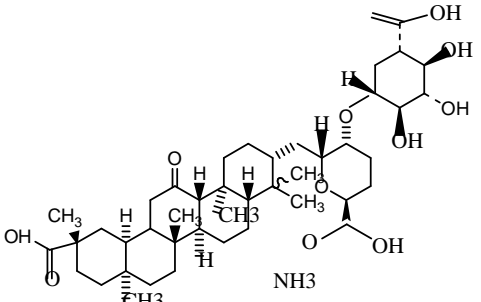
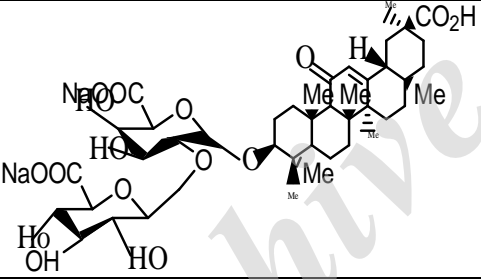
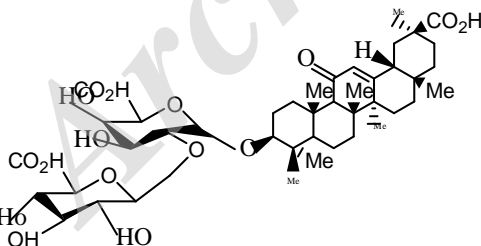
مشخصات فنی دستگاه

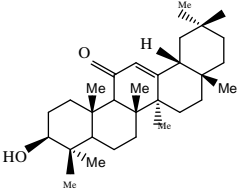
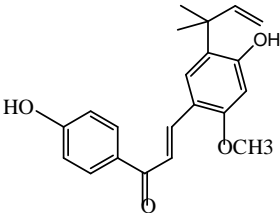
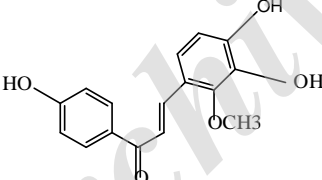
فشار کاری: 2 بار گیج، 850 میلی بار خلاء
فشار طراحی: 3/5 بار گیج، خلاء مطلق

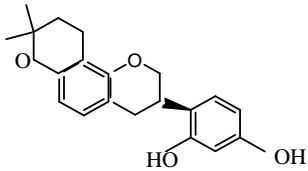
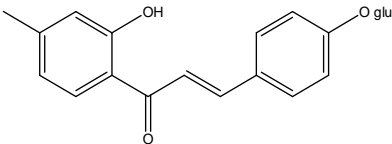
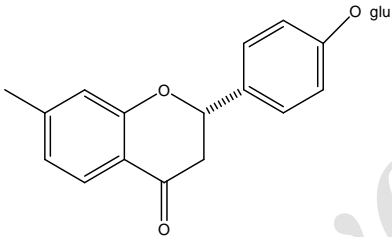
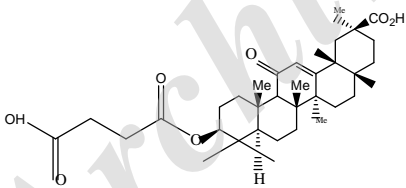
دمای کاری: 40 درجه سانتیگراد
دمای طراحی: 120 درجه سانتیگراد
ظرفیت کاری دستگاه: 8 لیتر
ظرفیت اسمی دستگاه: 10 لیتر
حداکثر دور همزن: 300 دور بر دقیقه
جنس: کلیه قسمت‌های در تماس با مواد از SS^{۳۱۶} و سایر قسمت‌ها SS^{۳۰۴} و آهن گالوانیزه

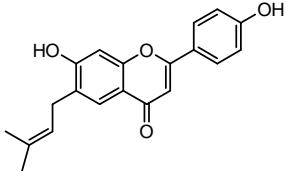
Archive of SID

جدول 1-1- ترکیبات و مشتقات جدا شده از گیاه شیرین بیان، خواص و ساختمان شیمیایی

ردیف	نام ترکیب	خاصیت	ساختمان شیمیایی	ویژگی
1	نمک مونو آمونیوم گلیسیریزات [18]	ضد اسید معده، ضد زخم معده، زخم اثنی عشر، اختلال عملکرد کبد، کهیر و ضایعات پوستی، ضد آلرژیک، ضد التهاب کبد، اگزما، بثورات پوست		در آب سرد به سختی اما در آب گرم به راحتی حل می شود.
2	دی سدیم گلیسیرتینیک [18]	ضد اسید معده، ضد زخم معده، زخم اثنی عشر، اختلال عملکرد کبد، کهیر و ضایعات پوستی، ضد آلرژیک، ضد التهاب کبد، اگزما، بثورات پوست.		بصورت پودر سفید است در آب به راحتی حل می شود در اتانول به آرامی در کلروفرم و اتر حل نمی شود.
3	اسید گلیسیریزیک ترانس [18]	حلالیت بالا در آب، پایداری محلول آبی، خاصیت شیرین کنندگی و خاصیت دارویی ضد زخم مخاطی، ضد آلرژی و آنتی ویروس		پودر کریستالی سفید رنگ، به راحتی در اتانول حل می شود. در آب به سختی حل می شود. در اتر و کلروفرم حل نمی شود.

ویژگی	ساختمان شیمیایی	خاصیت	نام ترکیب	ردیف
		این ترکیب خاصیت ضد التهاب دارد. و بنام آنکسولون در فارماکوپه ها نام دارد. خاصیت ضد التهاب آن شبیه کورتیزن اما بدون عوارض جانبی است. همچنین نظیر اکسیکتوران عمل می کند	گلیسریتینیک اسید [18]	4
حاوی 15-20 درصد لیکوچالکون A در قهوه‌ای روشن تا قهوه‌ای تیره، در اتانول حل می شوند، در ۳،۱- بوتیلن گلیکول، پروپیل گلیکول و نامحلول در آب		خواص ضد التهاب، آنتی اکسیدان و آنتی میکروبیال و ضد تیروزیناز	لیکوچالکون A [20]	5
حاوی 15-20 درصد لیکوچالکون B در قهوه‌ای روشن تا قهوه‌ای تیره، در اتانول حل می شوند، در ۳،۱- بوتیلن گلیکول، پروپیل گلیکول و نامحلول در آب		خواص ضد التهاب، آنتی اکسیدان و آنتی میکروبیال و ضد تیروزیناز	لیکوچالکون B [20]	6

<p>محتوی درصد 0/4 از گلابریدین، محلول قهوه ایی و قهوه ایی زرد، محلول در ۳،۱ - بوتیلن گلیکول، محلول در اتانول، محلول در پروپیلن گلیکول</p>		<p>تأثیرات مفید بر پوست و خاصیت ضد التهابی و آنتی اکسیدانی</p>	<p>گلابریدین [20]</p>	<p>7</p>
		<p>خواص ضد التهاب</p>	<p>ایزولیگورتین [21]</p>	<p>8</p>
		<p>فعالیت ضد التهاب</p>	<p>لیگورتین [21]</p>	<p>9</p>
		<p>خواص ضد التهاب دستگاه گوارش</p>	<p>کاربنوکسولن [21]</p>	<p>10</p>

<p>پودر سفید تا زرد کریستالی، محلول در اتانول بدون آب، محلول در الکل استاریل، روغن گیاهی یا پارافین مایع، نامحلول در آب</p>		<p>عامل ضد التهاب و تسکین پوست</p>	<p>استناریل گلیسیریزینات [21]</p>	<p>11</p>
<p>مشتق قابل حل در چربی گلیسرزین، غیر قابل حل در آب</p>		<p>برای سوختگی های ناشی از آفتاب</p>	<p>گلیسیریزینات استنارات</p>	<p>12</p>
		<p>خواص ضد التهاب</p>	<p>لیکوفلاوون [21]</p>	<p>13</p>

1-7-7 - کاربردهای شیرین بیان

1-7-7-1 - کاربرد در طب سنتی

شیرین بیان از کاربرد دارویی طولانی در طب سنتی اروپا و آسیا برخوردار است. بنظر می‌رسد که در درمان بیماری زخم گوارشی، یبوست، سرفه و سایر بیماری‌هایی که در جدول 1-2 به اختصار آمده مؤثر واقع شده است. همانگونه که جدول نشان می‌دهد، بخش‌های مختلفی از این گیاه در درمان برخی بیماری‌ها مفید واقع شده‌اند.

جدول 1-2- کاربردهای مختلف شیرین بیان در طب سنتی

مرجع	استفاده سنتی	نحوه استفاده	قسمت مورد استفاده
22	درمان زخم	استعمال خارجی	برگ تازه
23	درمان التهاب مثانه	تزریق، خوراکی	ریزوم و ریشه
24	درمان دیابت	خوراکی	ریشه
25	مورد استفاده در درمان سرفه و شکم	خوراکی	ریشه
26	درد	خوراکی	عصاره آبی ساقه
27	استفاده در درمان سل	خوراکی	ساقه
28	درمان دیابت و مدر	خوراکی	ریشه
29	درمان سنگ کلیه و زخم‌های مزمن	خوراکی	عصاره آبی
30	درمان زخم معده و بیماری ادریسون	خوراکی	عصاره آبی
31	برای بهبود گرفتگی صدا	خوراکی	عصاره آبی ریشه
32	ملین و ضد یبوست	خوراکی	عصاره آبی ریزوم
33	ضد بارداری بهبود عملکرد جنسی مردانه	خوراکی	عصاره آبی ریزوم و ریشه

1-7-7-2 - مصارف (کاربردهای) صنعتی

از نظر تجاری، شیرین بیان به آدامس، شکلات، آبنبات، سیگار، دخانیات، تنباکوی جویدنی، و در کل به عنوان شیرین کننده و یک ماده بی‌رنگ‌کننده در لوازم آرایشی افزوده می‌شود. همچنین شیرین بیان اغلب برای پنهان کردن مزه داروهای تلخ مانند صبرزرد، کنین (گنه‌گنه) و سایر داروها بکار می‌رود. ویژگی جذب سطحی فعال ساپونین‌های شیرین بیان، ممکن است جذب ضعیف داروهای جاذب مانند گلیکوزیدهای آنتراکینیونی راتسهیل کند. برخی از محصولات که دارای اسیدگلیسیریزیک هستند در جدول 1-3 به اختصار آمده است [34].

جدول 1-3- محصولات حاوی مقادیر قابل توجه از شیرین بیان

کاربرد	مصارف
شیرینی سازی فراورده های بهداشتی و سلامتی انواع ریشه شیرین بیان	آدامس، شیرینی، مشروب، کیک، پاستیل و ... آدامس رژیمی، داروی گلو، ترکیب ضد سرفه، چای شیرین بیان تنباکو و نوشیدنی های الکلی

شیرین بیان در پزشکی بخاطر دارا بودن خواص اکسیکتورانت، دیورتیک، امولنیت، لاکزاتیو و استروژنیک مورد استفاده قرار می گیرد.

1-7-3- صنایع بهداشت دهان دندان

گلیسیریزات آمونیوم در ساخت خمیردندان، دهان شویه و سایر محصولات کنترلی بیماری های دهان و دندان مورد استفاده قرار می گیرد. همچنین عصاره این گیاه در ترکیب با دیگر گیاهان به اشکال مختلف مانند کپسول های Immuno gurard در درمان بیماری های دهان و دندان مؤثر است [35].

1-7-4- لوازم آرایشی

ویژگی های برخی از ترکیبات موجود در شیرین بیان نظیر خاصیت روشن کنندگی پوست، توانایی توقف فعالیت ملانوزن ها و اثرات ضدالتهابی و ... این گیاه را برای کاربرد در تهیه محصولات آرایشی ویژه پوست مناسب ساخته است. به برخی از این خواص در ذیل به تفصیل اشاره شده است. گلابریدین، که ترکیب اصلی ذرات هیدروفوب عصاره شیرین بیان است، به علت دارا بودن خاصیت ضدالتهابی و مرطوب کنندگی برای پوست مناسب شناخته شده است. اسیدگلیسیریزیک و اسیدگلیسیرتینیک نیز به علت خواص ضدالتهابی خود اهمیت دارند. ذرات هیدروفوب حاوی گلابریدین و سایر فلاونیدها دارای تأثیرات متوقف کنندگی بر روی ملانوزن ها هستند. بعضی از محققان تأیید کرده اند که این تأثیر به دلیل توانایی در متوقف سازی فعالیت تیروسنیاز می باشد. مطالعات آزمایشگاهی و برون تنی برای بررسی تأثیرات متوقف کنندگی گلابریدین بر ملانوزن و اثرات ضدالتهاب آن نیز انجام شده اند [36].

اثر رنگدانه زدایی پوست بوسیله ترکیبات فعال گلابریدین با استفاده از پوست رنگدانه دار تحریک شده با UVB در خوک های قهوه ای بررسی شد. محلول 0/5 درصد گلابریدین بر روی پوست به کار برده شد. کاربرد موضعی گلابریدین باعث کاهش تولید رنگدانه بر اثر پرتو UVB بر پشت خوک های قهوه ای رنگ به میزان قابل توجهی شد. بافت تیمار شده با 0/1 درصد DOPA رنگی شد و متوقف سازی ملانوزنی با محاسبه تعداد ملانوسیت ها +DOPA در میکروسکوپ اپتیکی مورد ارزیابی قرار گرفت. مطالعات اپیدرمی

هستولوژیکی انجام شده نشان داد که ملانوسیت +DOPA در زمان استفاده از گلابریدین کاهش یافت. درمان با گلابریدین باعث روشن تر شدن رنگ پوست به دلیل متوقف سازی ملانوزنی شد. مؤلفان به این نتیجه رسیدند که گلابریدین حاضر در ریشه شیرین بیان باعث متوقف شدن تجزیه ملانین و التهاب می شود. آنها همچنین مشاهده کردند که این ویژگی هایی گلابریدین به ساختار آن مرتبط می باشد [37 و 38].

گلابریدین ممکن است باعث متوقف شدن ملانوزن با یکی از دو مکانیسم زیر شود:

- 1) متوقف سازی تولید گونه های اکسیژن فعال (O_2)
 - 2) متوقف سازی فعالیت تیوسین تیروسیناز که در انسان یک آنزیم ضروری و تنظیم کننده تولید ملانین است که شامل یک گروه رنگدانه های قهوه ای تا سیاه در پوست و چشمان انسان ها هستند. به علاوه ریشه پودر شده گلیسییرزا گلابرا، عصاره آن، اسید گلیسیرتینیک، استریل گلیسیرینات، پیروودوکسین گلیسیزینات و اسید گلیسیرتینیک 3-B-O -هموسینات (کربوکسونل) به علت اثرات ضدالتهابی در وسایل آرایشی کاربرد دارند.
- کرم های موضعی یا لوسیون ها با اهداف آرایشی نباید حاوی بیشتر از 0/5 درصد عصاره خشک گیاه باشند.

1-7-5 - صنایع غذایی

1-7-5-1 - افزودنی های خوراکی

گلیسیریزین یک مزه شیرین در غذاها ایجاد کرده و به علاوه خاصیت نرم کننده نمک و افزایش طعم و نیز پایداری گرمایی را ایجاد می نماید. از آنجایی که طعم شیرین گلیسیریزین چندان مطلوب به نظر نمی رسد، اصلاح آن با استفاده از شکرهای طبیعی یا سایر شیرین کننده ها صورت می پذیرد. همچنین برای کاهش شوری غذاهای شور مانند سُس سویا و سایر سس ها، اسنک های خوش طعم و سوسیس در ژاپن مورد استفاده قرار می گیرد. [39].

در ژاپن، عصاره شیرین بیان هیدرولیز شده آنزیمی (α - گلیکوزیل - گلیسیریزین) و (اسید گلیسیرتینیک 3-0 گلوکروتید) نیز به عنوان شیرین کننده مورد استفاده قرار می گیرد. به خاطر قابلیت انحلال زیاد آن و طعم بهتر آن نسبت به عصاره شیرین بیان غیر درمانی به عنوان یک شیرین کننده استعمال می شود. شیرینی مربوط به اسید گلیسیرتینیک 3-0 - گلوکرونید تقریباً 941 بار از ساکاروز بیشتر است [39].

1-7-5-2 - صنعت توتون و تنباکو

مقادیر زیادی از عصاره تولیدی شیرین بیان در صنعت تنباکو بکار می رود. شیرین بیان نه تنها یک مزه شیرینی را ایجاد می نماید بلکه یک ماده معطره ملایم برای تنباکو محسوب می شود. همچنین مانع خشک سازی تنباکو می شود. عصاره های شیرین بیان که در صنعت تنباکو مورد استفاده قرار می گیرد

توسط یک شرکت امریکایی یعنی MAFCO تأمین می‌شود. ریشه انواع گونه‌های این گیاه در این صنعت کاربرد دارند [40].

1-7-5-3 - شیرینی سازی (قنادی)

عصاره‌های شیرین بیان برای اولین بار برای طعم‌دادن به محصولات قنادی در انگلستان طی قرن هیجدهم مورد استفاده قرار گرفت. امروزه در کشورهای غربی به طور گسترده‌ای، مقادیر زیادی از شیرین بیان در صنعت شیرینی سازی مورد استفاده قرار می‌گیرد. از عصاره این گیاه آبنبات، پاستیل و ... تهیه می‌گردد. همچنین به دلیل اینکه یک نمک نرم است در کاهش شوری غذاهای شور نظیر سس سویا، سس و تنقلات استفاده می‌گردد. همچنین به عنوان طعم‌دهنده نیز کاربرد دارد [41].

برخی از مشتقات هیدرولیز آنزیمی آن نظیر glycyrrhizin، glycyrrhizinic 3-o-glucuronide نیز به عنوان شیرین‌کننده کاربرد دارند. این مشتق با استفاده از هیدرولیز عصاره با ترکیب سیکلودکسترین گلیکوزیل ترانسفر از بدست می‌آید و به دلیل طعم و پایداری بهتر، مصرف گسترده‌تری نسبت به عصاره شیرین بیان دارد [41].

1-7-5-4 - صنایع داروسازی

از گلیسیریزین یک داروی برای درمان بیماری‌های کبد و به شکل ترکیب غیرقابل تزریق به صورت قرص توسط شرکت ژاپنی داروسازی مینوفاژن ساخته می‌شود. نئومینوفاژن حدود 60 سال است که در بازار دارویی ژاپنی در دسترس می‌باشد. به علاوه، در چین، کره، تایوان، اندونزی، هند و مغولستان که شیوع هیپاتیت‌های ویروسی زیاد است مصرف گسترده دارد [42].

گلیسیریزین، اسیدگلیسیرتینیک و عصاره‌های شیرین بیان در داروهای گوناگون دیگر شامل داروهای ضد آلرژی و ضد التهاب مورد استعمال قرار می‌گیرد. به علاوه، در انگلستان، اسیدگلیسیرتینیک یا $3-\beta-0$ (کربنوکسولون) یک داروی تجویزی مورد استفاده در درمان زخم‌های گوارشی می‌باشد [42].

1-7-5-5 - عصاره فاقد گلیسیریزین

مصرف عصاره غلیظ اسید گلیسیریزیک (GL) که از شیرین بیان استخراج می‌شود در عین حال که برای درمان زخم‌های دستگاه گوارش مؤثر است، ولی در اغلب موارد ایجاد ورم مفاصل مچ پا کرده و بعلاوه منجر به افزایش فشارخون می‌شود که برای زنان باردار، کودکان، اشخاص مبتلا به بیماری قند و گلوکومای چشم و بیماران قلبی خطرناک است. مطالعات نشان داده‌است که اگر 97 درصد ماده GL از شیرین بیان گرفته شود، این عوارض حذف خواهد گردید در حالیکه اثرات درمانی آن برای اولسرها باقی خواهد ماند. این اثرات در چنین عصاره‌ای ناشی از حضور فلاونوئیدهای مختلف موجود در آن است، لذا عصاره فاقد شیرین بیان به نام 2 درصد $GL \leq$ یا DGL که در مقایسه با داروی تاگامات موجب درمان سریع اولسرهامی

شود به بازار عرضه شده است. علیرغم تولید این ماده در اروپا و آمریکا به عنوان دارو و مکمل، متأسفانه در کشور ما تحقیقات بسیار محدودی در زمینه تهیه DGL صورت گرفته است. از مهمترین ویژگی‌های این ترکیب حذف یا به حداقل رسانیدن مقدار گلیسیریزین و وجود حداکثر مقدار فلاونوئیدها است [43].

1-8- خواص فارماکولوژیکی

از ریشه شیرین بیان در اکثر فارماکوپه‌ها به عنوان دارو یاد شده است. ریشه و ریزوم این گیاه حدود 4000 سال است که استفاده دارویی دارند و در فارماکوپه کشورهای نظیر آمریکا، چین و سایر کشورها ثبت گردیده است. از شیرین بیان در طب سنتی آسیا و اروپا برای درمان گاستریت، عفونت‌های تنفسی و زخم‌های پپتیک استفاده می‌شود. در طب سنتی چین نیز در درمان هپاتیت [44]، رشد تومور و بیماری‌های قلبی کاربرد دارد. در طب سنتی ایران نیز گیاه شیرین بیان به عنوان درمان ورم معده و ضدسرفه استفاده می‌شده است.

اسید گلیسیریزیک با توانایی مهار باکتری هلیکوبیلور [45]، در درمان زخم معده، تسکین فشار مخاطی معده و کاهش اسید معده موثر است. شیرین بیان بر سیستم غدد درون ریز بدن نیز تأثیرگذار است و مصرف آن ممکن است مقدار تستوسترون خون را کاهش دهد. همچنین اثبات شده است که لیکوریک یا ریشه خشک شیرین بیان اثرات افزایش ترشح سرتونین و پروستاگلاندین در معده را دارد و اثرات ضد تورم معده را از این طریق اعمال می‌نماید

[46]. کمیسیون (The Complete German Commission E Monographs) استفاده از این گیاه را در تسکین احتقان بخش فوقانی دستگاه تنفس و زخم‌های معده و دوازدهه تأیید کرده است. امروزه نیز عصاره شیرین بیان یکی از اجزاء ترکیبی شربت سرفه به شمار می‌رود.

همچنین بعنوان داروی مسکن در التهاب‌های پوستی و برای درمان اسپاسم، تورم و روماتیسم کاربرد دارد. خواص ضدسرطانی نیز برای این گیاه گزارش شده است. عصاره این گیاه همچنین مانع همانندسازی ویروس HIV در بیماران مبتلا به ایدز می‌شود [47].

برخی از ترکیبات این گیاه اثرات ضدسرطانی و برخی اثرات مهار آنزیم‌ها را بر عهده دارند. وجود ترکیبات کاهش دهنده چربی و فلاونوئیدها با فعالیت آنتی‌اکسیدان قوی در این گیاه گزارش شده است. اثرات سمیت سلولی عصاره شیرین بیان نیز بررسی گردیده است. مطالعات نشان داده است که عصاره این گیاه سمیت سلولی بسیار کمتر ولی اثر مهاری ضعیف‌تری نسبت به داروهای استروئیدی و غیر استروئیدی نشان داده است. همچنین اثرات مثبت عصاره این گیاه در جلوگیری از پیشرفت بیماری آترواسکلروز در خرگوش اثبات شده است. مطالعات در این خصوص در پیشگیری و درمان این مورد در انسان هنوز گزارش نشده است [47].

ترکیبات موجود در ریشه گیاه شیرین بیان در مقابله با پوسیدگی دندان نافع است بنابراین امکان استفاده از شیره این گیاه به عنوان ماده ضدپوسیدگی در محلول‌های شستشوی دهان و نیز خمیردندان‌ها وجود دارد [47].

مطالب ذیل به مطالعه اثرات داروشناختی (دارویی) شیرین بیان و ترکیبات بیواکتیو یا زیست فعال آن پرداخته و تأثیر آن را در درمان بیماری‌هایی در نمونه‌های درون تنی و برون تنی مورد بررسی و مطالعه قرار می‌دهد. اثرات دارویی به بررسی‌های آزمایشی و بالینی در این پژوهش تقسیم می‌شود [47].

Archive of SID

1-8-1- فعالیت های ضد التهابی

ویژگی های ضدالتهابی اسید β -گلیسیرتینیک در نمونه های مختلف اثبات شده است. دو مکانیسم برای اثرات ضد التهابی اسید β -گلیسیرتینیک پیشنهاد شده است: اول مانع سوخت و ساز گلوکوکورتیکوئید شده و اثرات آن را قوی می کند. از آنجائی که اسیدگلیسیرتینیک β یک بازدارنده قوی از B-11- هیدروکسی استروئید هیدروکسی ژناز می باشد، تجمعی از گلوکوکورتیکوئیدها را با ویژگی های ضدالتهابی موجب می شود. دوم اینکه، مانع فعال سازی مسیر طبیعی آن شده و فعالیتش به ساختار و ترکیب آن بستگی دارد. بنابراین تجویز آن با هیدروکورتیزون در درمان بیماری التهاب ریوی مفید واقع خواهد شد [48و49].

گلیسیریزین مانع تولید گونه های واکنش پذیر اکسیژن از طریق و با انوتروفیل ها می شود که واسطه قوی التهاب بافت در بررسی خارج از آزمایشگاه می شوند. همچنین، از تولید گونه های اکسیژن فعال نیز از طریق تاثیر گلابریدین در سلول های RAW 264,7 ممانعت به عمل می آید. همچنین خیز یا ورم التهابی میوکاردیال (ماهیچه قلب) را در آسیب میوکاردیال آزمایشی کاهش می دهد. به علاوه، گلابریدین و لیکوکالکن (لیکوپالکن) A یک اثر ضدالتهابی را در مطالعات خارج آزمایشگاهی نشان داده اند [48و49].

1-8-2- فعالیت های ضد میکروبی و ضد ویروس

عصاره متانولی قسمت های مختلف *glabraG* فعالیت ضدباکتریایی را در برابر چندین نوع مختلف از باکتری ها را نشان داده است. فلاونوئیدهای مختلف به عنوان ترکیبات مؤثر شیرین بیان در مقابل *Staphyococcus aureus* مقاوم بوده و اثرات آگراسیلین و آنتی بیوتیک لاکتام β را درمان می کند. گلابریدین، گلابرین و لیکوکالکن A، فعالیت ضد میکروبی بر علیه هیلکوباکتری پیلوری در خارج آزمایشگاه نشان دادند. همچنین عصاره های اتری - آبی از *glabraG*، اثرات ضدباکتریایی مؤثر در برابر تمام 5 باکتری *E. coli*, *B. subtilis*, *E. aeroyeres*, *K. pneumoniae* و *S. aureus* نشان داده است. گلیسیریزول A-4,7، تری هیدروکسی ایزوفلاون جدا شده از ریشه *G. uralensis* فعالیت ضد باکتریایی را در برابر باکتری استرپتوکوک با حداقل غلظت های بازدارنده به ترتیب $2 \mu\text{g/ml}$, $2 \mu\text{g/ml}$ نشان داده است [49].

اسیدگلیسیریزیک مانع تکثیر ویروس های مختلف می شود. در مطالعه ای اسیدگلیسیریزیک، ویژگی های اولیه سلول های برون ریز لیمفوما را القا کرده که با ویروس تبخال مرتبط با ساکروما انتقال یافته و عفونت نهفته در لنفوسیت های B را خاتمه می دهد. دوکومارین گلیکوکومارین و لیکوپیرانو کومارین از *glabra G*، قادر به ممانعت از تشکیل سلول غول پیکر در کشت سلول های عفونی HIV بدون بروز هیچ گونه مسمومیتی می شود. همچنین، هیتانو و سایرین در سال 1988 نشان دادند که لیکوکالکن A دارای یک فعالیت ضد HIV (ویروس ایدز) است [50].

1-8-3 - فعالیت‌های تک‌یاختگان

ریشه‌های شیرین‌بیان از سه گونه مختلف *G. glabra* و *G. infolata* بطور بالقوه‌ای از رشد پلاسمودیوم، فلاسیپاروم و شیمانیا در مطالعات خارج آزمایشگاهی ممانعت به عمل می‌آورد. کالک‌هایی مانند کالک‌های A از ریشه‌های شیرین‌بیان با دارا بودن فعالیت ضدپلاسمودیالی با مقادیر IC_{50} بین 0.6mg/ml و 4,5 شناخته شده‌اند. همچنین کالک‌ها دارای یک فعالیت قوی بوده و ممکن است در یک گروه جدیدی از داروهای سالک قرارگیرند. اثبات شده که کالک‌هایی مانند لیکوکالک‌A، ساختار میتوکندری انگل را تغییر داده و مانع عملکرد آنها از طریق دیاستازی فومارات می‌شود [51].

1-8-4 - فعالیت‌های آنتی‌اکسیدان

ترکیبات *G. infolata*، مانند لیکوکالک‌های A,B,C,D و اکیناتین در جلوگیری از پرکسیداسیون چربی میکروزومی القا شده با Fe موثر بوده و لیکوکالک‌های B,D آنتی‌اکسیدان قوی بوده و فعالیت جذب یون اکسنده سوپروکسید را نشان داده است [52]. علاوه بر این، مشتقات ایزوفلاون از *G. glabra* مانند گلابریدین مانع پرکسیداسیون چربی در میکروزوم‌های کبد موش شده و محافظت میتوکندری از تنش‌های اکسنده می‌گردد. هیپوگلابریدین A، فعالیت آنتی‌اکسیدان قوی را در پرکسیداسیون القا شده با اسکوربات Fe- نشان داد. به علاوه، گلابریدین، که یک ایزوفلاون استخراج شده از *G. glabra* است اثر آنتی‌اکسیدان قوی در ممانعت از اکسیداسیون LDL در مطالعات خارج از آزمایشگاهی نشان داد. مصرف شیرین‌بیان یا گلابریدین در موش‌های تحت بررسی، باعث کاهش چشمگیری را در اکسیداسیون LDL آنها و بهبود تصلب شرائین گردید. به علاوه، دیگر ترکیبات *G. glabra* مانند فلاون‌های هیپاگلابریدین A، هیپاگلابریدین B، 4'-O، متاگلابریدین، دوکالک‌ن، مشتقات اندوپریتیل کالک‌ن و ایزولیکوپرمیژنین، اکسنده‌های مناسبی در برابر اکسایش LDL می‌باشند [52].

1-8-5 - اثرات محافظت کبدی

در مطالعات برون‌تنی، اثبات شده‌است که گلیسیریزین و گلیسیرتینیک اثرات محافظ کبدی را احتمالاً با جلوگیری از تغییراتی در نفوذپذیری غشا سلولی اعمال می‌نمایند. اثرات ایمنی اسیدگلیسیرتینیک در برابر مسمومیت القایی تتراکلریدکربن و آسیب کبدی القایی ریتروسین به ترتیب در موش‌ها و موش‌های صحرائی مطالعه شده است. علاوه بر این در یک نمونه هیپاتوسیت از آسیب کبدی کولستاتیک گلیسیریزین، ویژگی‌های نکروز بافت را نشان داد در حالیکه اسیدگلیسیرتینیک یک بازدارنده قوی از اسید کیسه صفرا اپوپتوزس القایی و لکروزیس می‌باشد [53].

آسی اسید گلیسیریریزیک بصورت وریدی برای درمان هیپاتیت های مزمن C و B به کار می رود. همچنین این ترکیب دارای اثر محافظتی در توسعه کارسینومای سلول کبدی در بیماران دارای هیپاتیت مزمن مرتبط با HCV می‌باشد. این ترکیب در بیماران آسیب کبدی که در دریافت یا پاسخ به درمان اینترفرون

واکنش نشان نمی‌دهند، استفاده می‌شود "استرانگرنئو مینوفاژن" ترکیبی است شامل 2mg/ml از گلیسیریزین است که از لحاظ بالینی به عنوان عامل ضد هیپاتیت استفاده می‌شود [54].

1-8-6 - فعالیت‌های ضد توموری

عصاره آبی *G. glabra* مانع تکثیر سلول‌های توموری شکمی و غشایی می‌شود. همچنین، عصاره اتانولی از ریشه باعث توقف اپوپتوزیس القایی و چرخه سلولی G₁ در سلول‌های سرطان انسان می‌شود [55]. مطالعات بسیاری درباره اثرات ضدسرطانی مشتقات مختلف از ترکیبات این گیاه هم در برون تن و درون تنی مورد بررسی قرار گرفته است. که بخشی از خلاصه آن در جدول زیر آورده شده است [56].

جدول 1-4- برخی ترکیبات جدا شده از گیاه شیرین بیان با اثرات ضد تومور [57].

نوع ترکیب	اثرات
لیکوچالکون A گلیسیرتینیک اسید اسید گلیسیریزیک (عصاره آبی ریشه)	فعالیت ضد تومور، اثرات متوقف‌کنندگی فعالیت ضد تومور اثرات محافظتی در برابر سرطان‌زایی القا شده با مواد شیمیایی توقف تومور القایی در کولون، فعالیت ضد تکثیری، توقف رشد، کاهش متاستاز تومور ریه خواص ضد تکثیر خواص ضد تکثیر، اثرات ضد سمیت سلولی
ایزولیکور تیجینین، گلابریدین دی بنزول متان (DBM)	

اخیراً، اثرات لیکوکالکن E، که یک کالکن جدید از ریشه‌های گونه انیفلاتا است اثر سیتوکسیک (سمیت) قوی نشان داده است و با اثرات ضد توموری ایزولیکوئیتجین قابل مقایسه عنوان گردیده است.

1-8-7 - تاثیر بر سیستم عصبی مرکزی

گلابریدین مانع جذب مجدد سرتونین می‌شود. به علاوه، به تازگی، عصاره آبی *G. glabra*، فعالیت ضدافسردگی را در آزمون FST و TST در موش‌ها نشان داده است. عصاره اتانولی *G. glabra* اثر ضد تشنج در PTZ و نمونه‌های تشنج القایی پیلوکاپرین داشت. همچنین، عصاره آبی *G. glabra* اثرات تقویت حافظه را نشان داده است. در درمان ترکیبی با ریشه شیرین بیان، در بخش‌های مختلف مغز، منبع انرژی مغز و اثر لرزش (ارتعاش) را نیز بهبود می‌دهد. به علاوه، لیکوریتیزین اثرات محافظی در آسیب اسکیمای مغزی در موش‌ها را نشان داده است [58].

کربنوکسولون، فعالیت ضد تشنج، مسکن و آرامبخش ماهیچه‌ای را در موش‌ها و در موش‌های مستعد صرع از لحاظ ژنتیکی، را نشان داده‌است. همچنین، قادر به ممانعت از تولید آنیون‌های سوپروکسید و پروکسید هیدروژن در ماکروفاژ بوده و همچنین اثرات محافظی را در عضلات مخطط (اسکلتی) و هیپوکامپوس (دم اسب) را در مقابل اثرات اسکیمیایی حاد را در موش‌ها نشان داد. علاوه بر این، اثبات شده است می‌تواند یادگیری موش‌ها را نیز افزایش دهد [58].

1-8-8 - مطالعات و بررسی‌های قلبی - عروقی

در مطالعات مختلف اثبات شده‌است که شیرین‌بیان اثر ضدپلاکت دارد. در سایر آزمایشات، گلیسیریزین به عنوان بندآورنده خون معرفی شده‌است. پیش‌بینی می‌شود که گلیسیریزین بتواند به عنوان مدل تحقیق داروهای آنتی‌ترومبوتیک جدید مورد استفاده واقع شود. *G. glabra* متابولیسم سلول‌ها را در ارتیروئید مغز استخوان تسریع داده و مقاومت حیوان را نسبت به استرس افزایش می‌دهد. ایزولیکورتی‌ژنین، یک ترکیب فعال از شیرین‌بیان است که باعث کاهش فشار رگ می‌شود [53]. همچنین قادر به کاهش تشکیل مجرا و لوله‌ها در سلول‌های رگ می‌باشد. بنابراین، بروز اثرات ضدعروقی خونی از عصاره شیرین‌بیان، به اثر تشکیل ضدلوله ای ایزولیکوریتین بستگی دارد. به عبارتی دیگر، فعالیت‌های استروژنی مانند گلابریدین، در بررسی‌های برون و درون‌تنی به اثبات رسیده که می‌تواند آسیب رگ‌ها و تصلب شرائین را کاهش (تنظیم کند) دهد. بنابراین برای جلوگیری از بیماری‌های قلبی عروقی در زنان پس از دوره یائسگی پیشنهاد شده است [53].

1-8-9 - بررسی‌های ایمونولوژیکی

فعالیت‌های مختلف بهبود سیستم ایمنی به گلیسیریزین و اسیدگلیسیرتینیک منسوب شده‌است. همان نتایج با لیکوکالکن A و برخی آنالوگ‌هایی که اثرات تعدیل‌کنندگی ایمنی را نشان می‌داد به اثبات رسیده‌است. به عبارتی دیگر، گلیسیریزین به طور انتخابی سلول‌های تیموسی زیاد T در کبد و خطوط سلولی T انسانی و اسید گلیسیریزیتیک آپوتوزی واسطه را بدون تغییر فعالیت افزایش می‌دهد. گلیسیریزین همچنین عفونت ویروس تبخال در موش را بهبود می‌بخشد. علاوه بر این، اسیدگلیسیرتینیک یک القاگر از نوع سلول‌های برطرف‌کننده درد (مسکن) است که مقاومت موش‌های آلوده شده به ویروس سرطان خون را بهبود می‌بخشد. همچنین هر دوی این دو ترکیبات، قادر به القای (تحریک) فعالیت انیتروفرون بوده و حتی تاثیر گلیسیریزین از اسیدگلیسیرتینیک در القای انیتروفرون بیشتر می‌باشد. همچنین دارای اثرات بازداشتی در تولید 8-11 القایی -آلفا- TNF در سلول‌های اپیتلیال روده‌ای می‌باشد [59].

به علاوه، برخی مطالعات در زمینه تأثیرات تعدیل سیستم ایمنی با پلی‌ساکارید بدست‌آمده از جوانه‌های *G. glabra* و ریشه‌های مویی از *G. uralsis* در مطالعات درون‌تنی موجود می‌باشند. GR-2Iib و GR-2Iia، دو پلی‌ساکارید اسیدی مجزا شده از *G. uralsis*، فعالیت آنتی‌مکمل را نشان داده است.

همچنین GR-IIC دارای دو فعالیت ضد مکمل و فعالیت مولد متیوز سلولی بود. اخیراً، فعالیت‌های همولیتیک از ساپونین‌های اورالنیس G. و واکنش‌های کمکی آن در برابر آلومین سفیده تخم‌مرغ در موش‌ها بوجود آمدند [59].

1-8-10 - بررسی‌های کلیوی

گلابریدین یک اثر آنتی‌نفریتیس در نمونه بیماری گلوامرولی موش را نشان داده‌است. همچنین گلیسیریزین نقص‌های کلیوی را در موش‌ها بهبود می‌دهد. همچنین عصاره ریشه *G. glabra* می‌توانست از کلیه‌ها در برابر استرس اکسندة القایی پیروکسی‌نیتريت در داخل آزمایشگاه محافظت کند [60].

1-8-11 - فعالیت‌های سمیت سلولی

شصت و نه ترکیب از فنول‌های گیاه شیرین‌بیان مانند ایزولیکریتیژن، یک فعالیت بازداري را در رشد باسیل H_{17}, M_{45} در آزمایشات نشان داده‌است [60].

1-8-12 - بررسی‌های تنفسی

اثرات ضد سرفه‌ای ریشه این گیاه در خوکچه‌هندی اثبات شده‌ست و همچنین این اثر به لیکوریتین و لیکوریتینین که یک ترکیب ضدسرفه اصلی است، نسبت داده شده‌است [60].

1-8-13 - بررسی‌های درون ریزشاسی

شیرین‌بیان بر سیستم درون‌ریز در بررسی‌های برون‌تنی و درون‌تنی موثر است. به نظر می‌رسد که این گیاه بر متابولیسم استروئیدها با مکانیسم‌های مختلف تأثیر می‌گذارد [61]. اثرات کاهش سطح تستوسترون در زنان و مردان، تحریک تخمک‌گذاری منظم در بیماران مولد صفات مردانگی از طریق ترکیباتی نظیر ایزولیکوریتینین، گلابرین و گلابریدین به عنوان فیتواستروژن‌ها اعمال می‌شود. در طب سنتی چین، ریشه شیرین‌بیان برای درمان علائم مرتبط با درمان یائسگی مورد استفاده قرار می‌گیرد. اما اطلاعات بالینی در مورد درمان گرگرفتگی برای آن وجود ندارد. عصاره شیرین‌بیان و گلیسیرتینیک اسید کاهش توده چربی بدن را نشان داده‌است [62].

1-9-9 - بررسی‌های بالینی

1-9-1 - اثرات گوارشی

شیرین بیان در التیام زخم‌ها به طور مؤثر عمل می‌نماید. اسیدگلسیریزینیک، یک ترکیب اصلی از شیرین بیان دارای ویژگی‌های ضد زخم بوده که بنظر می‌رسد با افزایش غلظت موضعی پروستاگلاندین منجر به التیام و بهبودی زخم‌ها در بررسی‌های آزمایش می‌شود [46]. کربنوکسولون، یک مشتق از اسیدگلسیریتینیک و انوکسولون (دارویی گیاهی) در درمان التهابات پوستی و آفتاب سوختگی‌های مورد استفاده قرار می‌گیرند. انوکسولون، یک آنالوگ کربنوکسولون، برای درمان زخم‌های گوارشی و دیگر اختلالات GIT، اختلالات پوستی و دهانی بکار می‌روند. کربنوکسولون همچنین برای بیماری سوءهاضمه، رفلاکس مری-معدی و همچنین برای نظارت علائم بیماری ایجاد زخم به عنوان یک ژل یا شستشوی دهانی مورد استفاده قرار می‌گیرد [46].

1-9-2 - بررسی‌های درمان‌ولوژیکی

گیاه شیرین بیان در دسته داروهای گیاهی برای درمان جوش‌های پوستی شامل التهاب پوست، آگزما، خارش و کیست‌ها مورد استفاده قرار می‌گیرد. در این قسمت، بررسی‌های گوناگون از شیرین بیان بر پوست در جدول 6 به اختصار بیان شده است. اخیراً گلسیریزین اثرات محافظتی در برابر سلول‌های سرطان پوست انسانی در معرض تابش UV_B را نشان داده است. علاوه بر این همانطور که پیش تر گفته شد عصاره شیرین بیان و ترکیب فعال آن، اسیدگلسیریزینیک به عنوان عوامل سفیدکننده مؤثر پوست توصیف شده است. علاوه بر گلابریدین، اثرات زوال رنگ‌دانه برای لیکورتین نیز اثبات شده است [64-67].

جدول 1-5- ترکیبات مختلف شیرین بیان در درمان امراض پوستی

ترکیبات	عملکرد	رفرنس
گلسیریزین (پماد جلدی 2درصد) گلسیریتینیک اسید عصاره فاقد گلسیریزین و کاربونوکسلن (جلدی) و لیکورتین (موضعی 2درصد) گلابریدین	آتوپیک درماتیت ضد التهاب کاهش آفت دهان، لکه بر ضد التهاب، لکه بر	[63 و 64] [65 و 66] [67] [67]

1-9-3 - بیماری‌های تنفسی

شیرین بیان به عنوان یک گیاه دارویی تسکین‌دهنده سرفه، از زمان‌های باستان مورد استفاده قرار گرفته است. بنظر می‌رسد که وجود لعاب (سایونین) در آن با ایجاد ترشح موجب بهبود تحریک پذیری آن و جلوگیری از بروز این اثر را می‌نماید.

1-9 - مسمومیت و عوارض جانبی

مقادیر زیاد شیرین بیان ممکن است منجر به افزایش فشار خون، کمبود پتاسیم خون و دیگر علائم افزایش منیترالوکورتیکوئید (نوعی ماده مترشحه از قسمت قشری غده فوق کلیوی که در احتباس سدیم و دفع پتاسیم مؤثر است) شود. این افزایش فشار خون باعث کاهش فعالیت 11β -HSD2 می شود. این آنزیم مسئول تبدیل کلیوی کورتیزول به کورتیزون می باشد. بنابراین شیرین بیان منجر به فعال سازی گیرنده های متیرالوکورتیکوئید کلیوی بوسیله کورتیزول می شود که منجر به یک حالت افزایش ظاهری متیرالوکورتیکوئید و بازداری سیستم آنژیوتنسیس (ماده تنگ کننده رگ که در خون یافت می شود) رنین می شود [64-67].

مصرف بی رویه شیرین بیان یا سایر فرآورده های آن به سبب تحریک غدد فوق کلیوی و ترشح بیش از اندازه هورمون آلدسترون ممنوع اعلام گردیده است. این حالت سبب عوارضی چون اختلال در فعالیت های متابولیسمی و بالا رفتن فشار خون می گردد. در صورت مصرف بیش از 20 گرم در روز، بروز عوارض نامطلوب بعید نیست. استفاده زیاد از شیرین بیان برای طحال نیز مضر است. مصرف بسیار بالای شیرین بیان ممکن است به بروز فشار خون بالا و حتی سکتة قلبی منجر شود. برخی از افراد با مصرف زیاد شیرین بیان دچار درد عضله و عدهای دیگر با کرخت شدن دست و پا مواجه می شوند. مصرف زیاد این ماده سبب افزایش وزن نیز می شود [64-67].

1-10 - روش های جداسازی و اندازه گیری اسید گلیسیریزیک از گیاه شیرین بیان

1-10-1 - جداسازی اسید گلیسیریزیک از گیاه شیرین بیان به روش اصلاح شده روسین

(Modified Roussin Technique)

مهم ترین و متداول ترین تکنولوژی برای استخراج اسید گلیسیریزیک از ریشه شیرین بیان، استفاده از آب داغ در دمای محیط در حضور افزودنی هایی نظیر موادقلیائی، اسیدهای معدنی، اتیل الکل، آمونیاک محلول در متانول یا اتانول و ... است. اساس این روش استخراج با آب گرم و تشکیل رسوب بوسیله اسیدی نمودن است. بدین صورت که ابتدا استخراج عصاره بوسیله آب گرم 80°C صورت گرفته و سپس با اسیدیفیکاسیون عصاره بوسیله اضافه نمودن اسیدهای HCl و H_2SO_4 غلیظ به نسبت حجمی 1:1 برای تشکیل ترکیبات جامد نمک اسید گلیسیریزیک در $\text{pH}=1-2$ انجام می شود جهت حذف اسید از رسوب

جداسازی شده، چندین بار شستشو انجام می‌شود. تخلیص نهایی رسوب با استفاده از اتانول صورت می‌گیرد [69 و 71].

1-10-2 - روش استخراج با آب داغ تحت فشار (Pressurized Hot water Extraction)

سیستم آزمایشگاهی Pressurized Hot Water Extraction یا PHWE برای استخراج حرارتی ترکیبات قطبی و غیرقطبی در اغلب گیاهان دارویی بویژه برای استخراج گلیسیریزین از شیرین بیان، بربرین از زرشک و ... استفاده شده است. آب یک حلال ویژه است که خصوصیات فیزیکی آن با افزایش دما تغییر می‌کند و در دماهای بالا شبیه یک حلال آلی عمل می‌کند. اخیراً محققین برای کاهش خطرات ناشی از آلودگی حلال‌های آلی مورد استفاده در این روش، به استفاده از واسطه‌های میسل (micello) به عنوان جایگزین حلال‌های آلی در فرایندهای استخراج پرداخته‌اند [72]. در این روش، ریشه‌ها به قطعات کوچک 1-1/5 سانتی‌متری خرد شده و در آب سرد به مدت 24 ساعت غوطه‌ور می‌شوند. این امر، موجب سهولت استخراج و حذف ترکیبات مزاحم موجود در پودر خشک می‌گردد. در این سیستم محفظه تحت فشار قرار می‌گیرد تا آب به صورت مایع باقی‌ماند. دستگاه آزمایشگاهی شامل اتوکلاوی است که می‌تواند در فشار 200 بار و دمای تا 250 درجه سانتی‌گراد عمل نماید. این فشار توسط گاز CO₂ ایجاد می‌شود. آب تحت فشار (PHWE) در این روش در یک اتوکلاو گرم می‌شود. گلیکوزیدهای موجود در شیرین بیان عموماً در ترکیب با پتاسیم و کلسیم هستند که خاصیت اسیدیته ضعیف دارند. فرم اسیدی گلیسیریزین چندان در آب حل نمی‌شود اما نمک آمونیومی آن در آب در pH بیشتر از 4/5 حل می‌گردد و خواص ضدالتهابی دارد. برای تشکیل نمک آمونیومی اسیدگلیسیریزیک، مخلوط آب و آمونیاک به نسبت 4-0/01 درصد وزنی- حجمی تهیه و به راکتور استخراج‌کننده افزوده می‌شود. جهت ایجاد فشار از سلیندر CO₂ استفاده شده و محلول بدست آمده پس از صاف شدن جهت تصفیه وارد مرحله بعدی می‌گردد [72].

بالا بودن مقدار آمونیاک در آب موجب افزایش گروه‌های آمونیاک در نمک بدست آمده می‌شود. غلظت بهینه آمونیاک 0/01 درصد می‌باشد. در غیر این صورت فرایند خالص‌سازی می‌بایست انجام گیرد. به این صورت که به محصول نهایی اتانول 70 درصد با نسبت 3:1 اضافه می‌گردد. محلول تشکیل شده جداسازی و تغلیظ شده و با اضافه نمودن تدریجی اسیدسولفوریک، pH محلول کنترل می‌گردد. رسوب سفید مونوآمونیوم گلیسیریزات (MAG) در pH=1-2 تشکیل می‌شود. در این روش اضافه کردن NH₃ بیشتر، موجب تشکیل نمک دی‌وتری-گلیسیریزات آمونیوم خواهد شد. در نهایت رسوب از محلول جداسازی شده و بوسیله اتانول مطلق شسته می‌شود. رسوب سفید بدست آمده مونوآمونیوم گلیسیریزات (MAG) است که یک شیرین‌کننده طبیعی محسوب می‌شود. در این فرایند راندمان مونوآمونیوم گلیسیریزات بدست آمده که با روش رنگ‌سنجی تعیین شده 3/5 درصد گزارش شده است [72].

1-10-3 - روش استخراج با میکروویو (Microwave Extraction)

در این روش عصاره شیرین بیان با استفاده از آب گرم و دستگاه میکروویو استخراج می شود. ابتدا به 5 گرم از پودر گیاه، 30 میلی لیتر آب مقطر اضافه می شود. دما حدود 110 درجه و فشار 1/5 بار با سلیندر CO₂ تنظیم می شود. زمان این فرایند 15 دقیقه است. با اضافه نمودن اسیدسولفوریک و رساندن pH به حدود 1-2، اسید گلیسیریزیک ترسیب می شود. به نمونه خنک شده جهت خالص سازی نهایی، اتانول مطلق اضافه می شود [73].

در این روش، حلال مصرفی به ازای هر گرم نمونه در دمای 80 درجه سانتی گراد و طول مدت 3-4 دقیقه، 10 میلی لیتر و درصد خلوص اسید گلیسیریزیک 16/44 درصد می باشد. با افزایش دمای واکنش به 110 درجه سانتی گراد و زمان واکنش به 15 دقیقه، حلال مصرفی به ازای هر گرم نمونه، 60 میلی لیتر و درصد خلوص به 96/5 درصد افزایش می یابد. بهترین حلال در این روش آب گزارش شده است [74].

از مهمترین دلایل افزایش درصد بهره استخراج و خلوص در روش دوم می توان به کاهش چگالی گرانیوی، کاهش سطحی و قطبیت آب با افزایش دما اشاره نمود. این فرآیند موجب استخراج بیشتر اسید گلیسیریزیک از بافت گیاهی می شود. همچنین ساختار بسیار قطبی اسید گلیسیریزیک به دلیل حضور سه گروه کربوکسیل و 5 گروه هیدروکسیل تحت تأثیر اشعه مایکروویو، به استخراج آن از عصاره گیاه به داخل آب کمک می نماید [75].

1-10-4 - روش استخراج با سیستم های مایع چندفازی

از سیستم دوفازی حلال شامل اتانول / فسفات نیز برای جداسازی گلیسیریزین از گیاه شیرین بیان استفاده شده است. اما بازده بسیار پائین، از معایب این روش می باشد [76]. به منظور افزایش راندمان، جایگزینی سیستم سه فازی مایع پیشنهاد گردیده است [76]. در این سیستم های سه فازی، استفاده از پلی اتیلین گلیکول، پلی پروپیل گلیکول و تری بوتیل فسفات (TBP) بسیار مرسوم می باشد [77].

در این روش از گیاه، با استفاده از محلول آمونیاک 0/5 درصد حجمی - حجمی و دستگاه ماوراء صوت، عصاره گیاه استخراج می گردد. محلول بدست آمده صاف شده و بوسیله آب مقطر شسته می شود. در مرحله بعد جهت جداسازی اسید گلیسیریزیک از عصاره از سیستم سه فازی مایع شامل: حلال های آلی نظیر 2- اتیل هگزان یا تری بوتیل فسفات، نمک های معدنی مانند سولفات آمونیوم و پلی اتیلن گلیکول 2000، 4000 و 6000 به عنوان پلیمر بکار برده می شود [78-80].

این سیستم مخلوط شده و در دمای 25 °C بهم زده می شود. با استفاده از اسیدسولفوریک 2 مولار یا هیدروکسید سدیم 1 مولار pH آن تنظیم می گردد. پس از سانتریفوژ محلول به مدت 5 دقیقه، سه فاز در آن شامل: فاز بالایی مربوط به فاز آلی، فاز میانی غنی از کاپلیمر و فاز آبی پائینی تشکیل می گردد. نتایج آنالیز سه فاز تشکیل شده نشان می دهد که 90 درصد از لیکورتین (فلاونوئید اصلی گیاه شیرین بیان) در فاز میانی جداسازی گردیده است. در pH=2 مقدار اسید گلیسیریزیک در فاز آلی و میانی یکسان و 50

درصد گزارش شده است. اما با افزایش اسیدیته محیط به 4، اسید گلیسیریزیک تشکیل شده از فاز آلی به فاز میانی مهاجرت می نماید [78-80].

1-10-5 - روش استفاده از رزین های ماکرو و متخلخل پلیمری

در این روش عصاره گیاه شیرین بیان بوسیله مخلوط حلال های اتانول / آب به نسبت 70:30 حجمی - حجمی و دستگاه فراصوت استخراج می شود. سپس محلول سانتریفوژ شده و با استفاده از دستگاه تقطیر در خلاء 10 برابر تغلیظ می گردد. این محلول از رزین های مختلف عبور داده می شود [81]. در مطالعات مختلف عملکرد 4 نوع رزین متداول با تخلخل بالا برای جداسازی عصاره فاقد گلیسیریزین حاوی فلاونوئید ارزیابی شده است. خواص جذب و واجذب فلاونوئیدهای شیرین بیان و اسید گلیسیریزیک روی چهار رزین xDA-1، LSA-10، D101 و LSA-20 مقایسه شده است. ظرفیت جذب به شدت به pH محلول تغذیه و نوع محلول تغذیه بستگی دارد. در این مطالعه رزین xDA-1 ظرفیت جذب بالایی برای فلاونوئیدهای شیرین بیان و اسید گلیسیریزیک بر اساس منحنی ایزوترم جذبی خود نشان داد. یک عصاره روغنی غنی از فلاونوئید (LFO) (با خلوص حدود درصد 21/9) عاری از اسید گلیسیریزیک و یک عصاره اسید گلیسیریزیک با درصد خلوص درصد 66 از عصاره خام جداسازی شد [82]. باید توجه داشت که، این روش برای جداسازی اسید گلیسیریزیک از فلاونوئیدهای کل استفاده شده است و به تنهایی برای جداسازی یک فلاونوئید بکار برده نشده است. این روش برای جداسازی آنتوسیانین از انگور و ... نیز به کار رفته است [83].

رزین های ADS یک سری از رزین های جذب ماکروپروس هستند که بوسیله Nankai معرفی شده اند. این رزین ها بویژه برای جذب انتخابی فلاونوئید از محلول های آبی و غیر آبی به کار رفته اند. در این روش ذرات با الک مش 20-60 جدا می گردند. فرایند جذب سه مرحله ای است. در هشت نوع رزین مورد مطالعه ظرفیت جذب با افزایش زمان جذب افزایش می یابد. در بین رزین های مطالعه شده، رزین ADS-F8 قدرت بالایی در استخراج داشته است. در محدوده دمایی مطالعه شده (20 تا 45 درجه سانتی گراد)، دمای پایین باعث قدرت جداسازی بهتر ایزولیکورتین (ISL) روی رزین ADS-F8 گشته است. در شرایط بهینه، راندمان درصد 80/1 به دست آمده است [84].

1-10-6 - روش استخراج مایع تحت فشار (Pressured Liquid Extraction)

این روش شامل استفاده از مایع در دما و فشار بالا است که در مقایسه با روش هایی که در دمای محیط انجام می شوند، کارایی بیشتری دارد. اصول این روش شبیه روش PHWE است با این تفاوت که در سیستم PHWE از آب به عنوان حلال استفاده می شود. همچنین افزایش دما موجب افزایش حلالیت و افزایش انتقال جرم می شود. استخراج مایع تحت فشار به عنوان یک روش سبز در استخراج ترکیبات گیاهی و غذایی کاربرد دارد. از مزایای این روش قابلیت استفاده مجدد از حلال

مورد استفاده می‌باشد [85]. دو نوع تجهیزات شامل تجهیزات دینامیکی و استاتیکی برای این روش وجود دارد. در نوع دینامیکی، حلال مورد استفاده برای استخراج، بصورت پیوسته روی گیاه پمپ می‌شود و نیاز به پمپ فشار بالا دارد. سیستم‌های جدید هر دو قسمت دینامیکی و استاتیکی را با هم داشته و توانایی تولید حلال تازه در طول فرایند را دارند. در تجهیزات استاتیکی، ضمن فرایند استخراج، یک یا چندین بار حلال تازه اضافه می‌شود. در حالیکه در سیستم دینامیکی سرعت جریان در طول زمان تنظیم و پمپ با سرعت ثابت جریان حلال اولیه را ایجاد می‌نماید. در این روش محدوده‌های مختلف دما و فشار، از دمای محیط تا 200 درجه سانتی‌گراد و فشار 200-35 بار به کار برده می‌شود. با توجه به اینکه حضور رطوبت در ماتریکس نمونه، کارایی استخراج را تحت تأثیر قرار می‌دهد، بنابراین هیدروماتریکس جهت جذب رطوبت از بافت نمونه استفاده می‌شود. انتخاب نوع هیدروماتریکس بر اساس ماهیت نمونه و میزان رطوبت موجود در آن صورت می‌گیرد. در استخراج استاتیکی، دما و زمان استخراج دو پارامتر بحرانی هستند. کارایی استخراج بستگی به حلالیت ترکیب مورد استخراج، حلال استخراج کننده و فراکسیون کردن جزء مورد استخراج بین آب و حلال دارد. برای غلبه بر محدودیت حجم استخراجی، افزایش تعداد سیکل‌ها پیشنهاد می‌گردد [86].

1-10-7 - روش استفاده از سورفاکتانت‌های غیر یونی آبی

جهت استخراج اسید گلیسیریزیک، روش‌های گوناگونی نظیر استخراج با حلال، جذب، کروماتوگرافی، کریستاله کردن و ترکیبی از این روش‌ها به کار برده می‌شود. غالب این روش‌ها زمان‌بر، کم‌بازده و هزینه‌بر هستند. اخیراً گزارش شده است که محلول‌های سورفاکتانت غیر یونی می‌توانند به عنوان جایگزین سیستم حلال در PLE باشد [87].

سورفاکتانت‌ها، مولکول‌های آمفیلیک هستند، که یک سر آن قطبی یا آب‌دوست بوده و دم آن عموماً زنجیره هیدروکربنی با تعداد اتم‌های کربن مختلف و آب‌گریز است. یکی از مهمترین خواص سورفاکتانت‌ها ایجاد خاصیت حل‌شوندگی برای مواد با خواص مختلف است. در این نوع استخراج که به استخراج نقطه ابری نیز شناخته شده است، از مواد فعال سطحی استفاده می‌شود که دارای ساختار R-X بوده که R زنجیر هیدروکربنی بوده و X یون قطبی و آب دوست می‌باشد. طبقه‌بندی رایج این مواد بر اساس طبیعت گروه آبدوست آنها می‌باشد که به چهار گروه غیر یونی، کاتیونی، آنیونی و یون دو قطبی تقسیم می‌شوند. مولکول‌های فعال سطحی می‌توانند در محلول‌های آبی تجمع یابند و میسل‌ها را ایجاد نمایند. کمترین غلظت ماده فعال سطحی مورد نیاز برای تولید میسل، غلظت بحرانی نامیده می‌شود. هنگامی که محلول شامل غلظت بحرانی از ماده فعال سطحی غیر یونی حرارت داده می‌شود در یک محدوده دمایی شروع به کدر شدن می‌کند که به آن دمای نقطه ابری می‌گویند. در حقیقت محلول به دو فاز تبدیل می‌شود. یک فاز غنی از سورفاکتانت و فاز آبی. دمای نقطه ابری به ساختار سورفاکتانت و غلظت آن بستگی دارد. در خصوص استخراج اسید گلیسیریزیک از عصاره شیرین بیان، استفاده از ترکیباتی نظیر سدیم دودسیل سولفات SDS و تریتون 6-100 نسبت به حلال‌های آلی کارایی بهتری را

نشان داده‌اند. استفاده از سورفاکتانت‌ها باعث کاهش تجزیه ترکیبات گیاهی در مقایسه با روش PHWE می‌شوند. در این روش، به منظور حذف یا کاهش استفاده از حلال‌های ارگانیک و بهبود فرایند استخراج، از استخراج با آب داغ تحت فشار PHWE نیز استفاده می‌شود [87 و 86].

برای استخراج استاتیکدینامیک با آب، استفاده از SDS در فشار 150 و دمای °C 150-225 پیشنهاد شده‌است. اگرچه SDS بطور موفق در استخراج ترکیبات غیرقطبی نظیر پلی‌آروماتیک‌های هیدروکربنی در خاک استفاده می‌شود، سورفاکتانت غیریونی نظیر تریتون 100-x نیز موجب افزایش کارایی استخراج ترکیبات آب‌گریز حتی در دمای پائین در گیاه می‌شود. در فرایند استخراج با این نوع سورفاکتانت، نیازی به استفاده از آب وجود ندارد مگر اینکه قطبیت ترکیب گیاهی مورد استخراج خیلی پائین باشد [87]. کارایی روش استخراج با استفاده از سورفاکتانت مانند SDS و تریتون 100-x با روش استفاده از حلال آلی مقایسه شده‌است. افزایش دما در این روش از °C 125-180 موجب افزایش بازده بازیابی استخراج ترکیبات فعال مورد نظر گیاهی می‌شود. جهت جریان آب و شکل هندسی ظرف استخراج حداقل تأثیر در این روش را داشته‌است [87].

مطالعات نشان داده است که SDS به نسبت تریتون باعث افزایش بیشتر راندمان استخراج گلیسیریزین شده‌است. حضور سورفاکتانت آنیونی مانند SDS نسبت به تریتون 100 در جریان استخراج، موجب افزایش حلالیت استخراج شونده مورد هدف از ماتریکس نمونه به فاز متحرک و در نتیجه افزایش کارایی استخراج می‌گردد. همچنین عملکرد این روش با روش ماوراءصوت همراه با حلال آلی مقایسه شده‌است. این مدل استخراج به جهت سادگی سیستم طراحی، عدم استفاده از حرارت و فشار منظم قابل توجه است [87].

1-11- روش‌های تعیین مقدار اسید گلیسیریزیک

روش‌های مختلفی نظیر رنگ‌سنجی، کروماتوگرافی مایع با کارایی بالا (High Performance Liquid Chromatography یا HPLC)، الکتروفورز لوله موئین (Capillary Zone Electrophoresis یا CZE) و کروماتوگرافی لوله موئین الکتروستاتیکی میسل (Micelle Electrokinetic Capillary Chromatography یا MECC) برای تعیین مقدار اسید گلیسیریزیک در گیاه شیرین بیان استفاده شده‌اند. این مطالعات نشان داده‌اند که نتایج بدست آمده در دو روش HPLC و MECC بسیار به یکدیگر نزدیک بوده و دارای دقت بیشتری نسبت به سایر روش‌ها می‌باشند [89 و 88].

1-11-1 روش آنیلین/اسیدسولفوریک

در این روش برای تعیین راندمان محصول نهایی از روش رنگ‌سنجی استفاده می‌شود. ابتدا نمونه با آب مقطر با نسبت 1:100 رقیق می‌شود. 1ml از نمونه رقیق شده به محلولی شامل 1ml محلول وانیلین 8 درصد در اتیل الکل مطلق و 5ml اسیدسولفوریک 72 درصد در حمام یخ اضافه و جهت یکنواخت نمودن، هم‌زده

می‌شود. سپس لوله آزمایش روی حمام بخار 60 ± 0.5 درجه سانتی‌گراد به مدت 10 دقیقه به هم‌زده شده و 2-5 دقیقه در حمام یخ سرد می‌گردد. محلول بلانک نیز به روش مشابه آماده می‌شود. باید توجه داشت در تهیه محلول بلانک به جای 1ml محلول رقیق شده، 1ml آب مقطر به لوله اضافه می‌گردد. جذب محلول رنگی (قهوه‌ای-سبز) بوسیله اسپکتروفتومتر در طول موج 470 نانومتر اندازه‌گیری می‌شود. غلظت ماده شیرین‌کننده با ترسیم منحنی کالیبراسیون بر حسب غلظت ماده معلوم محاسبه می‌شود [90 و 91].

Archive of SID

در این روش از ستون موئینه سیلیکای ذوب شده و آشکارساز ماوراء بنفش استفاده می شود. جذب در طول موج 254 نانومتر خوانده می شود. بافر مورد استفاده در این روش محلول 0/02 مول بر لیتر از دی پتاسیم هیدروژن فسفات و بوراکس (pH=9) است. عصاره گیاه در محلول متانول-آب به نسبت 1:1 در 60 درجه سانتی گراد به مدت 25 دقیقه به هم زده می شود. سپس به مدت 10 دقیقه در 3000 دور سانتریفوژ می گردد. محلول بدست آمده بوسیله فیلتر سلولز استاتی صاف می شود. سپس آنالیز گلیسیریزین انجام می گردد [92].

1-11-3 - روش کروماتوگرافی مایع با کارایی بالا (HPLC)

در استاندارد ملی ایران و فارماکوپه از روش کروماتوگرافی مایع با کارایی بالا برای تعیین مقدار اسید گلیسیریزیک استفاده شده است [91-93].

در این روش محلول منوآمونیم گلیسیرزات به عنوان ماده استاندارد مرجع بکار می رود. فاز متحرک شامل: اسید استیک، استونیتریل و آب می باشد. سه غلظت 0/5، 0/75 و 0/1 میلی گرم در لیتر از ماده استاندارد و سه غلظت 1، 0/5 و 0/25 میلی گرم از عصاره حل شده در آب مقطر با درجه خلوص مناسب تهیه و به دستگاه HPLC تزریق می گردد. سپس غلظت اسید گلیسیریزیک موجود در نمونه مورد آزمایش از روی ترسیم منحنی کالیبراسیون و مقایسه با سطح زیر منحنی نمونه محاسبه می گردد [93-95].

بطور کلی این روش ها را به شرح ذیل می توان خلاصه نمود:

- 1- جداسازی با حلال های آلی: این روش ها شامل مراحل زیاد و همچنین مصرف حلال های زیادی هستند. به منظور غلبه بر این مشکلات، روش های جدید ارائه و توسعه یافته اند.
- 2- جداسازی با آب: در این روش ها از آب در فشار محیط، فشار بالا و یا گاهی از دستگاه های کمک کننده به امر استخراج مانند ماوراء صوت استفاده می گردد. راندمان محصول بدست آمده با استفاده از آب در فشار محیط چندان قابل قبول نمی باشد. در روش های با فشار بالا راندمان بهتر بوده و با افزایش دما، راندمان استخراج نیز افزایش می یابد. همچنین افزایش فشار نیز موجب افزایش حلالیت NH_3 در آب شده بنابراین سرعت واکنش افزایش خواهد یافت. از مزایای بکارگیری امواج ماوراء صوت می توان به سرعت بالا و مصرف نسبتاً قابل قبول حلال اشاره نمود. در این روش هم با افزایش دما و زمان استخراج، افزایش راندمان مشاهده می گردد [93-95].
- 3- جداسازی با استفاده از روش های ترکیبی: در این روش ها از مخلوط حلال های آلی و آب استفاده می شود. همچنین ممکن است فشار بالا نیز بکار برده شود. مزیت اصلی این روش ها، کاهش استفاده از حلال های آلی مضر و توسعه تکنیک های جدید استخراج سازگار با محیط زیست است. این روش ها بویژه به دلیل استفاده از حلال آب بسیار قابل رقابت با تکنیک های متداول استخراج است [93-95].
- 4- جداسازی با رزین های ماکرو و متخلخل پلیمری: رزین های پرتخلخل، پلیمرهای هیدروفیل قطبی یا غیرقطبی با ظرفیت جذب بالا و قدرت احیای مناسب هستند. خالص سازی در طول جذب بر اساس تفاوت

وزن مولکولی و قطبیت محلول که منجر به تفاوت در تمایل به جذب می‌شوند، اتفاق می‌افتد. از مزایای این روش سهولت فرایند، هزینه پایین، کارایی بالا می‌باشد [93-95].

5- جداسازی با سورفاکتانت‌های غیریونی آبی: سورفاکتانت‌ها با داشتن هر دو بخش آب‌دوست و آب‌گریز به تشکیل ذراتی به نام میسل کمک می‌نمایند. محلول آلی سورفاکتانت‌های غیریونی به دلیل خواص ویژه خود می‌توانند جایگزین حلال‌های آلی فرا گردند. از مزایای این روش عدم استفاده از حلال‌های آلی و جایگزینی آنها با محلول سورفاکتانت می‌باشد. استفاده از سورفاکتانت‌ها باعث کاهش تجزیه ترکیبات گیاهی بویژه در مقایسه با برخی روش‌های استخراج می‌شود. استفاده از سیستم میسلی باعث افزایش فاکتور تغلیظ و در نتیجه افزایش بازیابی می‌گردد. همچنین این روش آسان، ارزان، ایمن، غیرسمی و دارای کاربرد گسترده می‌باشد. از نقطه نظر تجزیه‌ای یکی از مهمترین خواص مواد فعال سطحی (سورفاکتانت‌ها) ظرفیت بالای آنها برای حل کردن گونه‌های مختلف می‌باشد که اجازه می‌دهد در حضور مقادیر پائینی از آنها، مواد با حلالیت پائین و نامحلول در آب، به راحتی در آب حل شوند.

با توجه به ارزش تجاری این گیاه و وجود مواد اولیه در داخل، فراوری آن نیز می‌تواند عمدتاً در داخل انجام شده و فرآورده‌های حاصل از آن صادرگردند. از مهمترین دلایل عدم انجام فراوری در این گیاه، علی‌رغم وجود تعداد قابل توجه واحد صنعتی فعال کشور در زمینه تولید عصاره خام شیرین بیان می‌توان به موارد ذیل اشاره نمود [93-95]:

- 1- غالب روش‌های مرسوم در تولید و فراوری عصاره شیرین بیان قادر به تولید اسید گلیسیریزیک با خلوص مورد نظر استانداردهای مربوطه نمی‌باشند.
- 2- تکنیک‌های متداول آن معایبی نظیر زمان طولانی استخراج، مصرف بالای حلال، استفاده از حلال‌های آلی سمی و خطرناک، راندمان پائین و دمای استخراج بالا دارند. بنابراین نیاز به یک روش مؤثر و اقتصادی جهت تهیه عصاره با کیفیت بالا، فراوری آن و تولید متابولیت‌های خالص مطابق با استانداردهای مربوطه وجود دارد.

12-1 - اهمیت اقتصادی شیرین بیان

شیرین بیان ریشه و ساقه گیاه گلیسیریزین گلابرا می‌باشد که متعلق به خانواده نخودمی‌باشد. گیاه شیرین بیان یک گیاه دارویی مهم بوده و گلیسیریزین ترکیبی بطور گسترده‌ای به عنوان یک شیرین‌کننده طبیعی و همچنین به عنوان یک عامل دارویی به خاطر ویژگی‌های ضدالتهابی و محافظ‌کبدی مورد استفاده قرار می‌گیرد. علاوه بر این، عصاره‌های شیرین بیان به عنوان لوازم آرایشی، افزودنی‌های خوراکی، طعم‌دهنده تنباکو و خوراک قنادی مورد استفاده واقع می‌شود.

این گیاه از زمان‌های قدیم در سرتاسر جهان به عنوان یک گیاه دارویی به شمار می‌رود. ارزش تجاری شیرین بیان در سال 2007 با 42 میلیون دلار آمریکا تخمین زده می‌شد.

در حال حاضر، از آنجائی‌که تولید تجاری گلیسیریزین بوسیله کشت سلولی گیاه دشوار است، گلیسیریزین از شیرین بیان وحشی یا گیاه کشت شده بدست می‌آید، استعمال زیاد اخیر از گیاهان

گلیسیریزا منجر به یک کاهش در ذخایر طبیعی و کویرزایی زیستگاه‌های این گیاهان بویژه در چین شده است. بنابراین در سال 2000، دولت چین محدودیت‌هایی را در زمینه مجموعه شیرین بیان وحشی اجرا کرد که منجر به یک کمبود شیرین بیان در بازار شد. کشت شیرین بیان برای جبران کاهش در ذخایر طبیعی این گیاه صورت می‌پذیرد، هر چند محتوای گلیسیریزین شیرین بیان بدست آمده از این گیاهان اغلب پایین است. اخیراً، محققان امکان استفاده مهندسی متابولیک برای ایجاد گیاهان تولید کننده گلیسیریزین یا میکروارگانیسم‌ها را نوید داده‌اند.

1-12-1- داروهای موجود در بازار ایران

در ایران، چندین فرآورده دارویی از گیاه شیرین بیان وجود دارد که به اختصار در جدول ذیل ذکر شده‌اند:

جدول 1-6- فرآورده های دارویی گیاه شیرین بیان در بازار ایران

ردیف	نام دارو	شکل دارویی	خواص دارویی	نام شرکت سازنده
1	رگلیس	قرص	درمان نفخ معده و اثنی عشر، ترشح زیاد اسید و نفخ معده	ایران داروک
2	د-رگلیس	قرص	پیشگیری از ایجاد زخم پپتیک در مصرف همزمان با داروهای ضدالتهابی غیراستروئیدی	ایران داروک
3	لیکوفار	قرص	ضدالتهاب گلو، خلط آور و ضدسرفه	گل دارو
4	گاسترین	قرص	ضدالتهاب و مسکن دردمعده، تسریع در التیام ورم و زخم‌های معده و اثنی عشر	گل دارو
5	منتازین	قرص	بهبود دردهای گوارشی، درمان زخم معده و ضد نفخ و ملین	ابن‌ماسویه
6	آلتادین	قرص	درمان التهاب و تحریک مخاط گلو،	دینه

	خلط آور در سرفه های تحریکی			
گل دارو	درمان زخم معده، اثنی عشر، گاستریت و گاسترالوژی	شربت	شیرینوش	7
دینه	درمان نفخ معده، اثنی عشر، گاستریت و گاسترالوژی	قرص	رگلیسیدین	8

1-12-2- آماده سازی و کاربردهای تجاری

آماده سازی تجاری از ریشه این گیاه و بصورت تهیه پودر، استخراج عصاره خشک و مایع صورت می گیرد. عصاره ریشه شیرین بیان دارای مقادیری گلوکز، ساکاروز، آسپاراژین، مواد آلبومیدی، رزین و اسانس است. مواد موثره این گیاه در صنایع داروسازی، نوشابه سازی، شیرینی سازی و دخانیات مصارف متعددی دارد [96]. عصاره شیرین بیان تقریباً دارای انرژی به میزان 100 کالری در هر اونس (28/35 گرم) است. با جوشاندن ریشه گیاه و تبخیر بخش عمده آب آن، ماده ای سیاه رنگ (مایله به قهوه ای) به دست می آید. این ماده به دو صورت جامد و شیره عرضه می گردد. لیکوریک، ریشه خشک شده گیاه شیرین بیان است. ریشه گیاه شیرین بیان دارای مواد شیمیایی باارزشی است. مهمترین شاخص در تعیین کیفیت ریشه شیرین بیان درصد اسید گلیسیریزیک و میزان عصاره محلول در آب آن است. به طوری که بر طبق فارماکوپه USP درصد اسید گلیسیریزیک باید حداقل 2/5 درصد [96] و بر طبق فارماکوپه BP باید حداقل 4 درصد [97] در ریشه خشک شده گیاه باشد. میزان عصاره محلول در آب نیز باید حداقل 20 درصد در ریشه های خشک شده پوست نکنده گیاه باشد.

امکان استحصال گلیسیریزین آزاد 60-58 درصد و بصورت نمک های آن تا 98 درصد نیز گزارش شده است. کاربرد اصلی این ماده (در کشورهای غربی) شیرین کردن فرآورده های غذایی است؛ چون پنجاه برابر از قند (Sucrose) شیرین تر است و علاوه بر این، خواص دارویی دارد. ریشه خشکیده شیرین بیان را می توان به عنوان چاشنی جوید. عصاره شیرین بیان در انواع گسترده ای از تنقلات شیرین (همچون آب نبات) (در کشورهای غربی) استفاده می شود. محبوب ترین این شیرینی جات در انگلستان Liqueurice است [97].

برخی از عصاره های ریشه گیاه شیرین بیان (Licorice) عاری از گلیسیریزین هستند و به آن DGL گفته می شود. این نوع عصاره به غدد فوق کلیوی آسیب نمی رساند و برای افرادی که از زخم های معده و اثنی عشر رنج می برند بی ضرر است. به نظر می رسد تولید عصاره های فاقد گلیسیریزین DGL از نظر اقتصادی و دارویی بسیار حائز اهمیت باشد. این نوع عصاره به عنوان ماده پایه ای در ساخت نوشیدنی کاربرد دارد [97].

سطح زیرکشت گیاهان دارویی در کشور 66 هزار هکتار است که از این مقدار سهم شیرین بیان صفر است. در حالیکه بالاترین حجم صادرات گیاهان دارویی مربوط به گیاه شیرین بیان است. سالیانه صدها تن از ریشه گیاه شیرین بیان جهت استخراج مواد باارزش شیمیایی و دارویی به صورت خام از کشور خارج می‌شود و فرآورده‌های آن به کشور وارد می‌گردد. از آن در کشورهای پیشرفته دنیا 500 نوع فرآورده تولید می‌شود. تنها بخش بسیار اندکی از عصاره تولید شده در داخل کشور، در صنعت داروسازی استفاده می‌شود. عصاره شیرین بیان با نام لیکوریس (licorice) به صورت پودر، جامد و مایع به کشورهای حوزه خلیج فارس، ژاپن، آلمان، ایتالیا، هندوستان، فرانسه، بلژیک و استرالیا صادر می‌شود. سهم کارخانه‌های ایران در حوزه پودر و عصاره شیرین بیان، صادرات 95 درصدی آنها است. در سال 1314 ریشه خام گیاه شیرین بیان به میزان 161 تن به کشور هند صادر شد. این روند تا سال 1351 ادامه داشت. در سال 1344 اولین کارخانه تولید و صادرات پودر و عصاره شیرین بیان ایران به نام شیرین بیان زرقان در فارس تاسیس شد. سال 1350 تأسیس شرکت شیرین دارو و سال 1351 بهره برداری از شرکت ریشمک صورت گرفت. این سه شرکت را می‌توان شرکت‌های پیشرو در تولید پودر و عصاره شیرین بیان ایران دانست. به دلیل خاستگاه ریشه شیرین بیان این شرکت‌ها در استان فارس شکل گرفته‌اند. چرا که ریشه شیرین بیان حجیم است و حمل و نقل آن هزینه بالایی دارد. در نتیجه ترجیحاً در نزدیکی مبادی تولید، کارخانه‌های آن احداث می‌شود. آخرین وضعیت کارخانه‌های مربوط در حوزه شیرین بیان را 14 کارخانه در کل کشور می‌توان عنوان کرد که 18 هزار و 350 تن ظرفیت تولید سالانه پودر و عصاره شیرین بیان توسط این کارخانه‌ها است. تعداد معدودی نیز در یکی دو سال گذشته به بهره‌برداری رسیده‌اند. اما رقم فوق الذکر کف ظرفیت تولید فعلی محسوب می‌شود.

چهار استان فارس، کرمان، کهگیلویه و بویراحمد و کرمانشاه تولیدکننده این محصول هستند. همانطور که اشاره شد از این میان استان فارس قطب تولید شیرین بیان در کشور است و به طور متوسط سالانه 6 هزار تن عصاره شیرین بیان در 7 کارخانه استان فارس تولید می‌شود. در استان کرمانشاه نیز بطور کلی سالیانه 10-15 تن در هکتار از مزارع برداشت می‌شود. بطور کلی ایران 12-15 درصد از کل بازار جهانی عصاره شیرین بیان را در اختیار دارد و بیش از 80 درصد صادرات شیرین بیان از استان فارس صورت می‌گیرد. نزدیک 70 درصد ظرفیت پودر و عصاره شیرین بیان ایران در استان فارس واقع شده است و باقی در استان‌های کرمانشاه، اصفهان، کهگیلویه و بویراحمد و کرمان هستند. وضعیت صادرات کل عصاره شیرین بیان ایران در ده سال 84 تا 93 به این صورت اعلام گردیده است: در 4 سال اخیر مقدار صادرات میانگین شش هزار و ششصد تن بوده است اما هر ساله با کاهش صادرات مواجه بوده و در سال 93 به رقم 5900 تن رسیده است. ارزش مالی این معاملات هم از 44 میلیون دلار در سال 90 به 33 میلیون دلار در سال 93 رسیده است. بر اساس آمار منتشر شده اتحادیه تولیدی صادراتی شیرین بیان ایران، سهم صادرات پودر و عصاره شیرین بیان کشور 95 درصد فرآورده تولیدی آن بوده و به عبارت دیگر 14 شرکت

موجود در این حوزه عمده محصول خود را به صورت پودر به کشورهای دیگر صادر می‌کنند. جایگاه ایران را در حوزه شیرین‌بیان مناسبت بوده و این گیاه بعد از زعفران، بین کل گیاهان دارویی ایران در رتبه دوم قرار دارد. البته در بخش گیاهان خودرو گیاه شیرین‌بیان رتبه اول را به خود اختصاص داده است.

1-13-1 - روش‌های طراحی آزمایش

1-13-1-1 - تاریخچه طراحی آزمایش

طراحی آماری آزمایش‌ها یک روش قدرتمند است که اولین بار در دهه 1920 توسط رونالد فیشر به منظور مطالعه اثر همزمان چندین فاکتور بر روی یک پاسخ ابداع گردید. در نخستین کاربردهای این روش، فیشر قصد داشت تا مشخص کند که برای کشت بهینه یک محصول، چه میزان کود، نور آفتاب و غیره مورد نیاز است. این روش‌ها را می‌توان برای تمام فرایندهایی که دارای ورودی‌ها و خروجی‌های قابل اندازه‌گیری باشند، بکار برد. مهمترین اهداف این روش‌ها عبارت‌است از:

*فهم چگونگی ارتباط بین متغیرمتغیرها و پاسخ‌ها
*کدام یک از متغیرمتغیرها تاثیر معنی‌دار از لحاظ آماری بر روی پاسخ فرایندها دارند و کدامیک بی‌تاثیر هستند.

بررسی و فهم اثرات متقابل بین متغیرها، نسبت به پاسخ فرایند
*تلاش در بهینه‌سازی فرایند یعنی جواب این سوال که مقدار هر یک از متغیرها را چگونه انتخاب کنیم تا میانگین پاسخ فرایند مطلوب ترشود.
*تلاش در استوارسازی فرایند، یعنی پاسخ فرایند را در مقابل تغییرات غیر قابل کنترل، بی‌تفاوت ساخت.

1-13-1-1-1 - تعاریف اولیه

در این بخش تعدادی از اساسی‌ترین واژه‌ها و اصطلاحات مورد استفاده در مبحث طراحی آماری آزمایشات، تعریف می‌گردند.

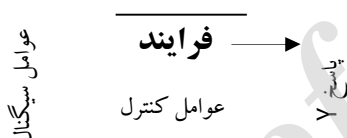
فاکتور

متغیر قابل کنترلی (مستقلی) است که ممکن است باعث ایجاد تغییر در پاسخ (متغیر وابسته) گردد. فاکتورها را می‌توان به دو دسته زیر تقسیم‌بندی نمود:

- فاکتورهای کمی (پیوسته): (فاکتورهایی که دارای مقدار هستند) مانند زمان، دما، فشار و PH و ...
 - فاکتور کیفی (ناپیوسته): (این فاکتورها فاقد مقدار هستند بلکه نوع دارند) مانند نوع روش، نوع یک افزونی، کنترل و یا عدم کنترل یک فاکتور.
- از نقطه نظر عملیاتی، سه نوع فاکتور وجود دارند:

- فاکتورهای سیگنال: فاکتورهایی هستند که توسط مصرف‌کننده یا کاربر به منظور دستیابی به مقدار مورد نظر در پاسخ فرایند تنظیم می‌شوند.
 - فاکتورهای اغتشاش: برخی فاکتورها قابل کنترل توسط طرح نیستند و از این رو فاکتورهای اغتشاش نامیده می‌شوند. همچنین فاکتورهایی که تنظیم و کنترل آنها بسیار دشوار و پرهزینه است نیز به عنوان فاکتورهای اغتشاش در نظر گرفته می‌شوند.
 - فاکتورهای کنترل: مجموعه فاکتورهایی هستند که توسط طراح انتخاب می‌شوند و در طول آزمایشات ثابت نگه داشته می‌شوند.
- شکل زیر نمای شماتیک و کلی از فرایند و فاکتورهای موثر بر آن و همچنین پاسخ فرایند را نشان می‌دهد.

شکل 1-2- فاکتورهای موثر بر فرآیند



سطح:

- در طراحی آزمایشات، به منظور بررسی اثر فاکتور روی پاسخ فرایند، مجموعه آزمایش‌هایی طراحی می‌شوند که در آنها هر فاکتور در دو یا چند مقدار یا نوع خود قرارداد می‌شوند. هر یک از این مقادیر یا انواع یک سطح برای آن فاکتور نامیده می‌شود.

پاسخ:

- پاسخ یا متغیر وابسته، خروجی یک محصول یا فرآیند است که قابل اندازه‌گیری است و می‌تواند در قالب یک یا ترکیبی از چند شاخص فنی و یا اقتصادی انتخاب شود.

1-13-2- طراحی آمار آزمایشات

طراحی آماری آزمایشات یک راهکار علمی است که در طی آن به ایجاد تغییرات هدفمند و سیستماتیک در فاکتورهای موثر در یک فرایند یا محصول و سپس تغییرات حاصله در خروجی، اطلاعات و درک وسیعی از فرایند و محصول راجع به چگونگی اثر این فاکتورها بر پاسخ بدست می‌آید.

1-13-3- اثرات متقابل بین فاکتورها

اثرات متقابل می‌توانند برای همه اثرات پارامترها ساخته شوند. تقابل اثر اصلی برای یک پارامتر کنترل‌کننده از تفاوت پاسخ در سطح بالا و پاسخ در سطح پایین یعنی (سطح پایین - سطح بالا)

حاصل می‌شود. تقابل برای یک برهم‌کنش دو پارامتری نیز از تفاوت پاسخ‌ها وقتی هر دو پارامتر در سطح یکسانی قرار می‌گیرند و زمانی که در سطوح مخالف قرار می‌گیرند یعنی (مخالف-یکسان) بدست می‌آید چنین تعریف‌های کلی به سهولت برای برهم‌کنش‌های بالا نیز بسط داده می‌شود. با استفاده از چنین تعریف‌هایی برای پاسخ، عبارات‌های کلی تقابل برای همه اثرات ممکن در یک طرح 2^3 به سادگی بدست می‌آید. این نتایج در جدول (7-1) نشان داده شده است.

جدول 7-1- تقابل‌ها برای یک طرح فاکتوریال دو سطحی با سه پارامتر

تقابل‌ها	اثر
$a + ab+ac+abc-(1)-b-c-bc$	A
$b+ab+bc+abc-(1)-a-c-ac$	B
$(1)+ab+c+abc-a-b-ac-bc$	AB
$c+ac+bc+abc-(1)-a-b-ab$	C
$(1)+b+ac+abc-a-ab-c-bc$	AC
$(1)+a+bc+abc-b-ab-c-ac$	BC
$a+b+c+abc-(1)-ab-ac-bc$	ABC

1-13-4 - طرح‌های فاکتوریال

این طرح‌ها به عنوان اولین مرحله از طراحی آزمایش به منظور شناسایی برهم‌کنش‌ها و متغیرهای مهم استفاده می‌شوند و شامل طرح‌های دوسطحی بوده که برای شناسایی برهم‌کنش‌ها و متغیرهای مهم استفاده می‌شود. در این طرح‌ها مقادیر فاکتور در دو سطح، حدپایین (1-) و حدبالا (1+) تعیین می‌شود که در صورت انتخاب صحیح سطوح و دقت لازم در انجام آزمایش‌ها می‌توان به راحتی پارامترهای مهم را شناسایی کرد.

نتایج حاصل از این طرح‌ها:

الف: تعیین پارامترهای موثر بر نتیجه آزمایش

ب: تعیین برهم‌کنش‌های مهم

طرح‌های غربالی به دو طرح فاکتوریال کسری و کامل طبقه بندی می‌شود:

1-13-5 - طرح‌های فاکتوریال کامل

در این طرح تمام پارامترها و برهم‌کنش‌ها بررسی می‌شوند. تعداد آزمایش‌های لازم برابر 2^f خواهد بود (f تعداد فاکتورها) که با استفاده از این طرح فاکتورهای غیرموثر به راحتی شناسایی می‌شوند. برای آزمایش‌هایی با تعداد 2، 3 و 4 فاکتور به ترتیب 4، 8 و 16 آزمایش لازم است. جدول زیر طرح‌های فاکتوریال کامل کد شده برای آزمایش‌های با 3 و 4 فاکتور نشان داده شده است.

جدول 1-9 طرح های فاکتوریال کامل برای سه فاکتور				جدول 1-8 طرح فاکتورهای فاکتوریال کامل برای چهار فاکتور				
فاکتورها			شماره آزمایش	فاکتورها				شماره آزمایش
F3	F2	F1		F4	F3	F2	F1	
+	+	+	1	-	-	-	-	1
-	+	+	2	+	-	-	-	2
+	-	+	3	-	+	-	-	3
-	-	+	4	+	+	-	-	4
+	+	-	5	-	-	+	-	5
-	+	-	6	+	-	+	-	6
-	-	-	7	-	+	+	-	7
+	-	-	8	+	+	+	-	8
				-	-	-	+	9
				+	-	-	+	10
				-	+	-	+	11
				+	+	-	+	12
				-	-	+	+	13
				+	-	+	+	14
				-	+	+	+	15
				+	+	+	+	16

در جدول بالا برای یک آزمایش 3 فاکتوری چگونه تغییر هر فاکتور در هر آزمایش مشاهده می شود. این آزمایش ها را می توان به شکل ساده در گوه های مکعب به وضوح نشان داد.

1-13-6- طرح فاکتوریال کسری

یکی از مشکلات طرح های فاکتوریال کامل این است که با افزایش تعداد فاکتورها تعداد آزمایش ها به صورت تصاعدی افزایش می یابد. به عنوان مثال برای آزمایش با 10 و 15 فاکتور به ترتیب 1024 و 32768 آزمایش باید انجام پذیرد که نیازمند صرف وقت و هزینه زیادی می باشد و عملاً انجام این تعداد آزمایش ها غیر ممکن می باشد. لذا برای رفع این مشکل طرح های فاکتوریال کسری برای کاهش تعداد آزمایش ها معرفی شده اند. تعداد آزمایش ها در این طرح از رابطه 2^{f-p} به دست می آید که در آن f تعداد متغیرها و p اندازه کسر می باشد. در جدول زیر طرح فاکتوریال کسری 2^{3-1} برای سه متغیر نشان داده شده است. همانطور که مشاهده می شود تعداد آزمایش های تعریف شده برابر 4 می باشد.

جدول 1-10- طرح های فاکتوریال کامل برای سه متغیر

شماره آزمایش	فاکتورها		
	F3	F2	F1
1	+	+	+
2	-	-	+
3	+	-	-
4	-	+	-

ویژگی مهم طرح فاکتوریال کسری این است که حجم بالایی از ناحیه آزمایشی را با تعداد محدودی از آزمایش‌ها پوشش می‌دهد.

1-13-7- ارزیابی مدل

در طرح های فاکتوریال کامل یا کسری، تعداد تمام متغیرها نرمالیزه می‌شوند بطوریکه بین 1- و 1+ تغییر می‌نمایند.

در صورتیکه پارامترهای مدل مقدار منفی یا مثبت بزرگ داشته‌باشند، اثر بزرگی را بر روی پاسخ خواهند داشت. اگر مدل شامل عبارات پرهم کنش نظیر $x_i x_j \beta_{ij}$ باشد، ارزیابی اثر متغیرهای متفاوت بر روی پاسخ، با استفاده از تصاویر سطح پاسخ بر روی صفحه $(x_i x_j)$ ساده می‌شود. این به معنای محاسبه مقادیر پاسخ برای $x_1 = \pm 1$ و $x_2 = \pm 1$ می‌باشد، در حالی که متغیرهای دیگر در داخل ناحیه آزمایشی ثابت می‌مانند.

1-13-8- طراحی آزمایش‌ها به روش سطح پاسخ برای بهینه‌سازی

همانطور که قبلاً نیز اشاره شد، یکی از روش‌های طراحی آزمایشات، بهینه‌سازی فرآیند و رسیدن به شرایط مطلوب می‌باشد که برای نیل به این هدف از روش‌های سطح پاسخ (RSM) یا (Response surface methodology) در طراحی آماری آزمایشات استفاده می‌شود. البته قبل از طراحی آزمایشات به روش سطح پاسخ، بهتر است که یک سری از آزمایشات انجام شود از جمله:

طراحی فاکتوریل دو سطحی ناقص (تعداد آزمایشات کمتر) برای پیدا کردن فاکتورهای موثر، نسبت به فاکتورهای کم‌اهمیت‌تر در فرآیند.

انجام آزمایشات فاکتوریل کامل برای بررسی عمیق‌تر و تعریف ناحیه مورد علاقه برای مطالعات بیشتر در روش‌های سطح پاسخ نقشه‌های پاسخی بدست می‌آید که به صورت خطوط هم‌تراز (کنتور) یا نمای سه‌بعدی می‌باشد، همانند آنچه که زمین‌شناسان برای تیپوگرافی بکار می‌برند با این تفاوت که در روش‌های سطح پاسخ خطوط هم‌تراز به جای ارتفاع، نشان‌دهنده پاسخ آزمایشات می‌باشند.

طرح های سطح پاسخ

1-13-9- طرح مرکب مرکزی

این طرح با افزودن تعداد تکرار در مقادیر مرکزی پارامترها و انجام آزمایش در قسمت محوری نسبت به طراحی آزمایش فاکتوریال انجام می‌گیرد که امروزه یکی از پرکاربردترین و روش مورد استفاده برای مدل‌سازی سطح پاسخ مرتبه دوم است. به‌طور کلی این طرح از سه قسمت تشکیل شده است: نقاط فاکتوریال: که تعداد نقاط با N_f و مختصات ($+1$ و -1) نشان داده می‌شوند و تعداد آزمایش‌ها که با استفاده از رابطه زیر محاسبه می‌شود.

$$(11-3)$$

$$N_f = 2^f$$

نقاط مرکزی: با N_e نشان داده می‌شود و تعداد آزمایش‌های آن برابر با تعداد تکرار در نقطه مرکزی است.

$$(12-3)$$

$$N_e = C_p$$

نقاط محوری: تعداد آزمایش‌های آن با N_{ax} نشان داده می‌شود. این نقاط در طراحی آزمایش به نقاط ستاره معروف هستند.

$$(13-3)$$

$$N_{ax} = 2f$$

تعداد کل آزمایش‌ها در یک طرح مرکب مرکزی به صورت زیر محاسبه می‌شود:

$$(14-3)$$

$$N_c \ln_{tot} = N_f \ln_{ax} = 2^f \cdot 1 \cdot C_p \cdot 2^f$$

در سال 1957 باکس و هالتر مفهوم چرخش‌پذیری و اورتوگونالیته را برای انتخاب سطوح پارامترها در روش طراحی مرکب مرکزی بیان کردند. مفهوم چرخش‌پذیری به این دلالت دارد که واریانس پاسخ‌های پیش‌بینی شده فقط به فاصله نقاط محوری از نقطه یا نقاط مرکزی بستگی داشته باشد. در مقابل مفهوم اورتوگونالیته، ویژگی است که بر اساس آن ضریب همبستگی بین اثرات تخمین زده شده صفر است. به این صورت ضرایب پارامترها می‌توانند به طور جداگانه تخمین زده شوند. برای اینکه طراحی چرخش‌پذیر باشد باید فاصله‌های نقاط محوری با استفاده از رابطه (3-5) محاسبه گردد و همچنین برای تامین اورتوگونالیته طرح مرکب مرکزی، تعداد تکرار در نقطه مرکزی پارامترها از رابطه (3-6) به دست می‌آید. بنابراین با انتخاب صحیح فاصله نقاط محوری از نقطه مرکزی و انجام تکرار مناسب در نقطه مرکزی می‌توان این دو ویژگی را در طرح مورد نظر قرارداد.

$$\alpha = \sqrt[4]{N_k} (15-3)$$

$$\alpha = \sqrt{\frac{(N_f + N_{ax} + N_c) N_f - N_f}{2}} \quad (16-3)$$

بدین ترتیب برای هر پارامتر 5 سطح (α ، +1، 0، -1، - α) مورد مطالعه قرار می‌گیرد. در جدول (3-3) و (4) مقادیر کدبندی شده برای طراحی آزمایش با 2 و 3 پارامتر آورده شده‌است.

Archive of SID

جدول 1-12- ماتریس طرح مرکز مرکزی برای سه

	متغیر		
	X3	X2	X1
نقاط	-1	-1	-1
فاکتوریال			
	-1	-1	+1
	-1	+1	-1
	-1	+1	+1
	+1	-1	+1
	+1	+1	-1
	+1	+1	+1
نقطه مرکزی	0	0	0
نقاط محوری	0	0	-a
	0	0	a
	0	-a	0
	0	A	0
	-a	0	0
	a	0	0

جدول 1-11- ماتریس طرح مرکزی

	برای دو متغیر	
	X2	X1
نقاط	-1	-1
فاکتوریال		
	-1	+1
	+1	-1
	+1	+1
نقطه مرکزی	0	0
نقاط محوری	0	-a
	-a	0

کاربردهای زیادی از طرح مرکب مرکزی در بهینه‌سازی استخراج مواد دارویی از گیاهان گزارش شده است.

1-13-1-10- طرح فاکتوریال کامل سه سطحی

این طرح به صورت 3^f نشان داده می‌شود که 3، تعداد سطوح پارامتر و f تعداد پارامترها می‌باشد. برای طرح‌های دارای ۲، ۳ و ۴ پارامتر به ترتیب ۹، ۲۷ و ۸۱ آزمایش انجام می‌شود. هنگامی که تعداد پارامترها از دو بیشتر شود نسبت به روش‌های سطح پاسخ کاربرد محدودتری دارند زیرا تعداد آزمایش‌ها بسیار زیاد می‌شود. به همین دلیل کاربرد عمده این طرح‌ها در آزمایش‌هایی است که تعداد ۲ پارامتر و یا پارامترهای آن دارای چندین محدوده باشد.

1-13-11 - طرح باکس-بنکن

این طرح در ردیف‌های طرح دو بعدی چرخش‌پذیر و نیمه چرخش‌پذیر می‌باشد. در این طرح فاکتورها در سه سطح (1+، 0، -1) مورد بررسی قرار می‌گیرند. محدوده این طرح نسبت به طرح‌های فاکتوریال کروی تر از شکل مکعب می‌باشد. همانطور که در شکل 1-3 مشاهده می‌شود مختصات این طرح در مرکز وجوه مکعب قرار دارد. جدول 1-13 ماتریس طرح آزمایشی را برای بهینه‌سازی دو متغیر، با استفاده از این طرح نشان می‌دهد.

تعداد آزمایش‌ها از رابطه زیر به دست می‌آید.

$$N = 2f(f-1) + C_p(17-3)$$

C_p = تعداد تکرار در نقطه مرکز = f = تعداد پارامترها

جدول 1-13 - ماتریس، طرح باکس بنکن برای سه

متغیر		
X1	X2	X3
-1	-1	0
1	-1	0
-1	1	0
1	1	0
-1	0	-1
1	0	-1
-1	0	1
1	0	1
0	-1	-1
0	1	-1
0	-1	1
0	1	1
0	0	0

کاربردهای زیادی از طرح باکس-بنکن در بهینه‌سازی استخراج مواد دارویی از گیاهان گزارش شده است.

1-13-12 - روش طراحی فضاپرکن

طراحی فضاپرکن برای سیستم‌هایی کاربرد دارد که اطلاعات ما درباره اثرات فاکتورها روی پاسخ مدنظر بسیار کم است و حدس زده می‌شود که به احتمال زیاد مدل واقعی آن به شدت غیر خطی است. این نوع طرحی برای مدلسازی سیستم‌هایی که جبری یا نزدیک به حالت جبری دارند کاربرد بسیار

مناسبی دارد برای مدلسازی یک چنین شرایط، اعتقاد بر این است که تغییرپذیری ناگهانی وجود ندارد و یا اینکه بسیار کم است و لذا نگرانی از بابت تغییرپذیری ناگهانی وجود ندارد. طراحی یکنواخت یکی از انواع طراحی فضاپرکن است این طراحی زمانی کاربرد دارد که ما هیچ اطلاع قبلی از فضای طراحی نداریم و نیز نقاط طراحی بطور منظم روی فضای طراحی پراکنده شده‌اند. این طراحی زمانی استفاده می‌شود که رگرسیون ما شبیه به حالت غیر پارامتری و یا شبه پارامتری باشد و بطور وسیعی در صنایعی مانند صنایع دارویی، بیوتکنولوژی، شیمیایی و مهندسی فرایند کاربرد فرایند کاربرد فراوانی دارد و در آزمایشات کامپیوتری که مدل‌های فرضی بسیار پیچیده‌اند نیز بسیار مفید است.

1-13-1- طراحی یکنواخت

طراحی یکنواخت در سال 1980 برای اولین بار توسط آقایان فانگ و وانگ پیشنهاد شد که اساس این روش شبه‌مونتئو کارلو و یا از روش تئوری اعداد است. انگیزه توسعه این روش به صنعت، برای اولین بار در سال 1987 توسط آژانس صنعتی چینی در سیستم‌های مهندسی برای طراحی آزمایشی پیشنهاد شد که در 6 فاکتور با حداقل 12 سطح برای هر فاکتور باید در نظر گرفته می‌شد. اما مشکل اینجا بود که نباید تعداد آزمایشات از 50 تجاوز می‌کرد زیرا آزمایشات گرانی بودند.

برای طراحی آزمایش فاکتوریل ناقص ارائه یک طرح علمی اینچنینی غیرممکن بود. زمانی که طراحی یکنواخت برای این روش بکار گرفته شد، تنها 31 آزمایش برای آن پیشنهاد و مرتب شد که هر یک از این فاکتورها می‌توانستند 31 سطح نیز داشته باشند و نتایج بدست آمده نیز کاملا رضایت بخش بود. از آن زمان به بعد طراحی یکنواخت بعنوان یک طراحی آزمایش کارا بتدریج در کشور چین و در دنیا محبوبیت یافت و در بخش‌های مختلف مثل کشاورزی، صنعت نساجی، علوم نظامی، بخش‌های تحقیقاتی علوم مختلف و بخصوص شیمی و مهندسی شیمی بکار گرفته شد. امروزه این روش جایگاه مناسبی را برای خود در طراحی آماری آزمایش‌ها پیدا کرده است. این روش دارای مزایای زیر است:

مدلی فضاپرکن است و بنابراین قادر به ایجاد مدل‌هایی با تعداد نماینده زیاد (فاکتور) در دامنه آزمایشات مورد مطالعه است.

قدرت روش: در این روش هیچ فرض قوی خارجی روی مدل اعمال نمی‌شود و حساسیت خاصی بر روی تغییرات مدل از خود نشان می‌دهد.

چند سطحی است و این امکان را ایجاد می‌کند که بیشترین تعداد سطح ممکن را برای هر فاکتور در میان همه طراحی‌های آزمایش داشته باشد.

از آنجایی که تقریباً همه مدل‌های تئوریک در تحقیقات شیمیایی ناشناخته هستند و تقریباً همه متغیرهایی (یا فاکتورهایی) که در آزمایشات شیمیایی استفاده می‌شوند بصورت پیوسته تغییر می‌کنند، دو مزیت آخری ذکر شده در بالا مهمترین وضعیت‌هایی هستند که در تحقیقات شیمی و

مهندسی شیمی در نظر گرفته می‌شوند. به این دلایل مهم است که روش طراحی یکنواخت برای کموتریکس معرفی می‌شود.

طراحی یکنواخت جداولی تجربی را برای کاربران ارائه می‌کند تا از آنها براحتی استفاده کنند. جداول طراحی یکنواخت بشکل ($n^s U_n$) است که به تقلید از جداول طراحی متعامد (q^s) و به عمد به این شکل‌ها انتخاب شده‌است. تفاوت این دو در این است که در طراحی یکنواخت تعداد سطوح با تعداد آزمایشات برابر است.

برای طراحی آزمایش‌ها در این تحقیق از نرم‌افزار دیزاین اکسپرت (DesignExpert) و روش RSM - Response Surface Methods - استفاده شد. این نرم افزار قادر است متغیرهای تاثیرگذار بر پاسخ را به صورت عددی یا طبقه‌ای در نظر بگیرد. این مورد یکی از مزایای این نرم‌افزار بر دیگر نرم افزارهای موجود در زمینه طراحی آزمایش‌ها از جمله مینی‌تب است که باعث شد در بخش طراحی آزمایش‌ها و تجزیه و تحلیل داده‌ها به کار گرفته شود.

14-1 - طراحی واحد پایلوت

1-14-1 - هدف از طراحی واحد پایلوت

جهت پی‌بردن به مسائلی که در مقیاس‌های کوچک آزمایشگاهی آشکار نمی‌شوند و یا بررسی آن مقدور نمی‌باشد، غالباً نیاز به احداث واحدهای پایلوت احساس می‌شود. بررسی‌های انجام‌شده روی واحد پایلوت، می‌توانند از بروز اشتباهات و خطرات احتمالی در واحد صنعتی جلوگیری بعمل آورده و همچنین هزینه‌های طراحی ساخت آن به میزان قابل توجهی کاهش دهند. علاوه بر پیش‌بینی مسائل در واحدهای بزرگ تولیدی، اهداف دیگری نیز می‌تواند در طراحی پایلوت مدنظر باشد. به عنوان مثال در تولید برخی مواد شیمیایی در حجم‌های کم یا برخی محصولات فصلی، واحد پایلوت می‌تواند در کاهش هزینه‌ها و نیز صرفه‌جویی در زمان بسیار مفید باشد. همچنین موارد زیر نیز از اهداف مهم طراحی و ساخت واحد پایلوت به‌شمار می‌رود. دستیابی به اطلاعات مربوط به قسمت‌هایی از طراحی که با استفاده از آزمایش و شبیه‌سازی و یا مطالعات تئوری می‌توان بدست آورد و یا اطلاعات بدست آمده از این طریق چندان دقیق نبوده یا در تغییر مقیاس تحولات زیادی از خود نشان می‌دهد. به عنوان مثال در واحدهای آزمایشگاهی، عموماً از همزن‌ها با سرعت بالا استفاده می‌شود لذا هرگز نمی‌توان اثر همزن را در سیستم نادیده گرفت، ولی در سیستم‌های با مقیاس بزرگ این اثر کاهش می‌یابد. با طراحی یک واحد پایلوت می‌توان همزن‌های با سرعت‌های متفاوت و نیز با اشکال گوناگون را مورد آزمایش قرار داد و بهترین آن را انتخاب نمود.

گاهی اوقات از واحد پایلوت در جهت بدست آوردن اطلاعات مربوط به تعیین فاکتورهای اقتصادی استفاده می‌شود بدین ترتیب که در واحد پایلوت محصولات جدید برای سنجش بازار تولید می‌شود. در اینجا با تخمین هزینه‌های ساخت و تولید میزان سرمایه لازم را محاسبه می‌نمایند که در این صورت باید اطلاعات دقیق و جزئی مربوط به کلیه مواد و تجهیزات لحاظ گردد.

از طراحی واحد پایلوت می‌توان جهت تعیین نوع سیستم فرایند استفاده نمود. یک طراحی خوب به ما نشان می‌دهد که سیستم ناپیوسته از عملکرد و بازدهی بهتری برخوردار است یا سیستم پیوسته. در برخی موارد نیز از فرایندهای در مقیاس پایلوت برای تعیین پارامترها در دستگاه‌های کنترلی سیستم استفاده می‌شود.

معمولا طراحی واحد پایلوت شامل کلیه مراحل ساخت محصول می‌باشد، ولی در برخی مواقع نیز طراحی پایلوت برای بخشی از فرایند صورت گرفته و ممکن است برای دیگر بخش‌های فرایند طراحی امکان پذیر نبوده و یا مقرون به صرفه نباشد.

1-14-2 - انواع واحدهای پایلوت

واحد پایلوت به دو دسته کلی تقسیم می‌شوند که به شرح زیر می‌باشد:

- واحد پایلوت تک منظوره

طراحی واحدهای پایلوت تک منظوره به طوری است که تنها قادر به ساخت یک نوع ماده حد واسط می‌باشد این نوع طراحی معمولا در مواردی مورد استفاده قرار می‌گیرد که تولید یک محصول نسبتا با ارزش و یا دارای ارزش افزوده بالا برای مدت طولانی مدنظر باشد. همچنین در اینگونه موارد حجم تولید کم ولی مداوم می‌باشد، چراکه در غیر اینصورت به جای آن طراحی واحدهای صنعتی مقرون به صرفه خواهد بود.

- واحد پایلوت چند منظوره

محصولاتی که از لحاظ عملیاتی فرایند مشابه هم می‌باشند را می‌توان با استفاده از یک واحد پایلوت تهیه نمود. طراحی این واحد به صورتی است که قادر به ساخت چندین محصول مشابه بدون ایجاد تغییرات اساسی در آن، می‌باشد از این واحدها معمولا برای تولید محصولاتی که در یک دوره زمانی نسبتا کوتاه بهره‌برداری می‌شود، استفاده می‌گردد. استفاده از این پایلوت‌ها در صنایع دارویی مرسوم می‌باشد.

1-14-3 - روش کلی طراحی واحد پایلوت

برای طراحی یک واحد پایلوت، ابتدا باید شیمی فرایند کاملا واضح و روشن باشد. با استفاده از کارهای آزمایشگاهی و شبیه‌سازی‌های کامپیوتری، حداکثر اطلاعات قابل دستیابی را تهیه نموده و نقاط غیرقابل

دسترسی فرایند را معین می‌سازند. سپس طراحی واحد پایلوت انجام می‌شود. عموماً برای طراحی یک واحد نیمه صنعتی به ترتیب زیر عمل می‌شود.

- 1- جمع‌آوری اطلاعات کلی مربوط به بخش‌های مختلف فرایند و کنار هم قراردادن و ترکیب آنها.
 - 2- تعیین یک فرایند بهینه با درجه خلوص و کیفیت بالای محصول و قیمت تمام‌شده و حداقل میزان ناخالصی.
 - 3- طراحی مدل کلی فرایند.
 - 4- تعیین اطلاعات و پارامترهای لازم برای بررسی مدل کلی طرح‌ریزی شده.
 - 5- بررسی اطلاعات تعیین‌شده در مرحله قبل با استفاده از آزمایش.
 - 6- اصلاح مدل کلی طرح‌ریزی شده و تطبیق داده‌های بدست آمده با مقیاس نیمه‌صنعتی.
 - 7- بررسی دقیق جهت تعیین مشخصات و ساخت تجهیزات و دستگاه‌های فرایند.
 - 8- انتقال اطلاعات و محاسبات انجام‌شده برای ساخت واحدهای صنعتی.
- روش طراحی فوق به روش ترکیب متغیرها معروف است. این روش طراحی را در زمان کوتاه‌تر و با دقت بیشتر به انجام می‌رساند. از مزایای آن به موارد زیر می‌توان اشاره نمود:

- کاهش زمان لازم برای طراحی
 - جلوگیری و کاهش فرایند زیانبار برای محیط‌زیست
 - کاهش میزان هزینه‌های سرپار و مازاد
 - تهیه یک روش ساده و مناسب برای تغییر مقیاس
 - افزایش و بهبود میزان ارتباط و هماهنگی بین مهندسی شیمی با دیگر اعضا و تیم طراحی
 - تعیین ساختارهای مربوط به بازیابی مواد و جریان‌ات درون فرایند و چرخه‌های بازگشتی حلال‌ها
 - تعیین و مشخص نمودن نقاط حساس فرایند جهت توسعه‌های بعدی آن
- با استفاده از شبیه‌سازی کامپیوتری و با بهره‌گیری از آخرین روش‌های جمع‌آوری و ترکیب اطلاعات، می‌توان به یک طراحی مطمئن و کارآمد دست یافت و در این راستا نکات زیر باید در نظر گرفته شود.

- 1- ارزیابی شیمیایی کلیه مراحل طراحی
 - 2- در دست داشتن خواص فیزیکی مربوط به مولکول‌های پیچیده
 - 3- ارزیابی سریع قسمت‌های مختلف فرایند از جهت خصوصیات فنی
 - 4- انتخاب یک فرایند بهینه با استفاده از شبیه‌سازی کامپیوتری
 - 5- تجزیه و آنالیز دقیق مدل‌های طراحی و نتیجه‌گیری از آنها
 - 6- جمع‌آوری اطلاعات و تعیین روش مناسب برای تغییر مقیاس طراحی
- طراحی واحدهای پایلوت شیمیایی از اهمیت زیادی برخوردار بوده و باید با دقت تمام و با در نظر گرفتن کلیه جوانب آن انجام‌بگیرد تا در حین ساخت واحد، با مشکلات کمتری مواجه‌گردد.
- همچنین باید توجه داشت که در صورت در نظرنگرفتن برخی مسائل کلیدی در طراحی پایلوت، پس از تغییر مقیاس به واحدهای بزرگ صنعتی مسائل و مشکلات بزرگی بوجود خواهد آمد.

واحد پایلوت مواد شیمیایی، علاوه بر وجود حساسیت‌ها و دستورالعمل‌های مربوط به فرایندهای آن، دارای یک سری محدودیت‌هایی نیز می‌باشد که باید آن را برطرف ساخت. بنابراین نیاز به مطالعات جامعی در این زمینه احساس می‌شود تا با تسلط بر اطلاعات و داده‌ها بتوان با در نظر گرفتن کلیه مسائل جنبی کار و ارائه راهکارهای مناسب از بروز مشکلات احتمالی جلوگیری به عمل آورد. لذا در طراحی واحدهای نیمه‌صنعتی و صنعتی همواره باید مسائل زیادی را در نظر گرفت که موارد زیر از مهم‌ترین آنها به شمار می‌رود:

1- مسئله مهمی که همواره در کلیه واحدهای صنعتی، نیمه‌صنعتی و یا آزمایشگاهی مطرح می‌باشد، مسئله ایمنی فرایند است که از جهات صنعتی، نیمه‌صنعتی و یا آزمایشگاهی مطرح می‌باشد. مسئله ایمنی فرایند از جهات مختلف مورد بررسی قرار می‌گیرد و موارد زیر از آن جمله می‌باشد:

1-1 مسائل مربوط به ایمنی اعضا و کارکنان واحدهای تولید مواد شیمیایی همواره مورد توجه بسیاری بوده است در این واحدها از مواد اولیه یا حلال‌های آلی و غیر آلی گوناگونی استفاده می‌شود. تعداد زیادی از این مواد ترکیبات سمی و خطرناکی می‌باشند که قرار گرفتن در معرض آنها برای مدت طولانی می‌تواند خطر ساز و مشکل آفرین باشد. برخی از ترکیبات متداول مورد استفاده در صنایع تولید مواد شیمیایی به شرح زیر می‌باشد:

- در فرایند واکنش‌های ساخت مواد شیمیایی، غالباً موادی همچون بنزن، کلروفرم، متیلن کلراید، تولوئن، متانول، اتیلن گلیکول، متیل ایزوبوتیل کتون، زایلن و اسید هیدروکلرید ریک استفاده می‌شود.

- در هنگام جداسازی محصولات از مواد اولیه معمولاً از موادی چون متانول، تولوئن و هگزان استفاده می‌کنند.

- در خالص‌سازی، استون، هگزان و تولوئن و ... به کار می‌رود.

- در فرایندهای تخمیر نیز عمدتاً از موادی مانند اتانول، متانول، متیل ایزوبوتیل کتون و استون و ... استفاده می‌کنند.

2-1 یکی از مسائل مهم مربوط به ایمنی افراد و دستگاه‌ها، مسئله خطرات احتمالی حاصل از حضور مواد اشتعال‌زا در صنایع شیمیایی است. بسیاری از مواد اولیه و حلال‌های مورد استفاده در این صنایع دارای قدرت اشتعال بسیار بالایی هستند. لذا در طراحی واحد پایلوت این مسئله باید دقیقاً مورد بررسی قرار گیرد.

3-1 مورد بعدی مربوط به آلودگی‌های احتمالی مواد اولیه و محصولات در حین جریان تولید و یا بسته‌بندی است. این مورد به ویژه در صنایع غذایی و دارویی از حساسیت بیشتری برخوردار می‌باشد.

2- در برخی صنایع مانند صنایع غذایی و صنایع داروسازی به دلیل حساسیت بسیار زیاد کیفیت محصولات آن از لحاظ خلوص، استانداردهای بسیار زیادی از طرف ادارات و سازمان‌های جهانی و یا داخلی تهیه و تدوین گشته‌است. در طراحی این واحدها همواره باید اهداف را طوری در

نظرگرفت که کلیه استانداردهای موجود رعایت شده و محصولات تولیدی از کیفیت مطلوب برخوردار باشد.

3- در فرایندهای تولید مواد شیمیایی، غالباً مواد آلاینده و ضایعات بسیاری تولید می‌شود که باید به نحوی آن را از بین برد و یا بازیابی نمود. نوع و مقدار این آلاینده‌ها بیشتر به مواد اولیه و محصول، فرایند تولید و همچنین نوع دستگاه و تجهیزات مورد استفاده در فرایند بستگی خواهد داشت. برای کاهش میزان مواد آلاینده و ضایعات تولیدی در هر فرایند، اقدامات زیادی صورت می‌گیرد که مهمترین آنها به شرح زیر می‌باشد:

- بهینه‌سازی فرایند
 - زمان‌بندی مناسب برای مراحل مختلف فرایند
 - ردیابی مواد اولیه و کنترل خروجی‌ها
 - روش‌های استاندارد و بهینه برای بسته‌بندی، حمل و نقل، ذخیره‌سازی مواد اولیه و محصولات
 - برنامه‌های حفاظتی و پیشگیرانه
 - استخراج و دسته‌بندی مواد آلاینده و ضایعات حاصل از فرایند
- کلیه اقدامات فوق را می‌توان در اعمال دستورالعمل‌های مربوط به آیین‌نامه‌های تضمین کیفیت مورد اجرا قرارداد. در پایان یادآور می‌شود که موضع آلاینده‌های محیط زیست و سیستم‌های کنترل آنها از اهمیت زیادی برخوردار می‌باشد. بنابراین لازم است که قبل از هر طراحی، در این باره بررسی‌های لازم بعمل آید تا در اجرای آن با مشکل مواجه نگردند.

3- نتایج و بحث

3-1- نتایج بررسی میزان اسید گلیسیریزیک در رسوب

نتایج انجام آزمایش‌های طراحی شده توسط نرم‌افزار در آزمایشگاه، (نتایج آزمایش‌های پاسخ دوم R_1) در جدول 3-1 ارائه شده است. همان طور که از جدول 3-1 برمی‌آید، آزمایش شماره 14 با زمان استخراج 17hr، نسبت جریان ورودی به حلال (پودر شیرین بیان به آب) 10 g/ml ، مقدار pH محیط 10 و دمای 60°C بهترین نمونه با پاسخ 54/9 درصد اسید گلیسیریزیک می‌باشد. این مقدار بیشترین مقداری است که بهینه‌سازی اولیه آزمایش‌ها نشان می‌دهد. با مدل‌سازی نتایج و بدست آوردن معادله حاکم بر سیستم مقدار بهینه نهایی تعیین می‌شود.

جدول 3-1- نتایج آزمایشات به روش عملیاتی

Std	Run	Block	Factor1 A:A	Factor2 B:B	Factor3 C:C	Factor4 D:D	Response1 R1	Response 2 R2
2	1	Block1	30	10	10	90	49/5	.002
14	2	Block1	17	40	8	90	26/1	2/83
3	3	Block1	4	40	10	90	38/07	0/16
17	4	Block1	4	25	8	90	8/91	6/28
7	5	Block1	17	25	8	120	36/9	0/88
12	6	Block1	30	25	10	120	27/9	3/24
19	7	Block1	4	25	12	90	52/2	0/058
4	8	Block1	30	40	10	90	27	2/83
26	9	Block1	17	25	10	90	20/7	3
27	10	Block1	17	25	10	90	27	1/7
6	11	Block1	17	25	12	60	37/44	0/8
1	12	Block1	4	10	10	90	50/4	0
10	13	Block1	30	25	10	60	20/7	3/01
21	14	Block1	17	10	10	60	54/9	0/01
24	15	Block1	17	40	10	120	38/97	0/17
15	16	Block1	17	10	12	90	43/02	0/6
5	17	Block1	17	25	8	60	38/7	0/29
22	18	Block1	17	40	10	60	45/9	0
11	19	Block1	4	25	10	120	52/29	0/051
13	20	Block1	17	10	8	90	52/2	0
20	21	Block1	30	25	12	90	10/8	6/9
18	22	Block1	30	25	8	90	15/03	5/3
23	23	Block1	17	10	10	120	49/5	0/002
8	24	Block1	17	25	12	120	37/62	0/35
16	25	Block1	17	40	12	90	26/1	1/7
25	26	Block1	17	25	10	90	27/9	2/87
9	27	Block1	4	25	10	60	46/8	0/063

- زمان استخراج: A (min)
- نسبت نمونه به حلال (پودر شیرین بیان به آب) B (gr/mL)
- pH محیط C
- دما (°C) D
- درصد اسید گلیسیریزیک R₁

3-1-1- آنالیز واریانس پاسخ‌ها از نرم‌افزار (Design Expert)

بر اساس روش Box-Behnken و نتایج آزمایش‌ها (جدول 3-1)، مدل رگرسیون درجه دوم (بر اساس پارامترهای گذشته) برای داده‌های تجربی به صورت زیر بدست آمد.

$$R_1 = +24,46A - 8,29A^2 - 7,96B + 2,44C - 0,11D - 11,88A^2C + 13,28B^2 + 11,75D^2$$

که در آن A زمان استخراج، B نسبت جریان ورودی به حلال (پودر شیرین بیان به آب)، C مقدار pH محیط و D دما و R_۱ درصد اسید گلیسیریزیک می‌باشند. منفی بودن ضریب A، B، C در معادله که به ترتیب زمان استخراج، نسبت جریان ورودی به حلال (پودر شیرین بیان به آب) و دما می‌باشد، حاکی از آن است که با کاهش آنها، درصد GL در رسوب افزایش می‌یابد که منطقی می‌باشد و اما مثبت بودن ضریب C در معادله که همان pH محیط می‌باشد، حاکی از آن است که با افزایش pH محیط، درصد GL افزایش می‌یابد. اهمیت معادله مدل شده از نظر آماری توسط آزمون F برای تحلیل واریانس ارزیابی می‌شود. نتیجه نشان از مناسب بودن مدل رگرسیون از نظر آماری در سطح اطمینان 95% دارد. مقدار F مدل که برابر با ۱۲,۸۹ محاسبه شد، بیانگر آن است که مدل از نظر آماری مناسب است (جدول 3-2).

جدول 3-2- جدول آنالیز واریانس برای مدل درجه دوم کاهش یافته سطح پاسخ

منبع	مجموع مربعات	درجه آزادی	متوسط مربعات	F مقدار	P- مقدار Prop>F	ملاحظات
مدل	86/70	10	8/67	6/84	0/0004	قابل توجه
A-A	17/93	1	17/93	14/13	0/0017	
B-B	4/17	1	4/17	3/29	0/0884	
C-C	2/23	1	2/23	1/76	0/2036	
D-D	0/023	1	0/023	0/018	0/8956	
AB	1/78	1	1/78	1/41	0/2532	
AC	15/30	1	15/30	12/06	0/0031	
A ²	2/96	1	2/96	2/33	0/1463	
B ²	15/49	1	15/49	12/21	0/0030	
C ²	1/37	1	1/37	1/08	0/3143	
D ²	14/23	1	14/23	11/22	0/0041	
باقی مانده	20/30	16	1/27			
عدم انطباق	19/27	14	1/38	2/68	0/3043	غیر قابل توجه
خطای مطلق	1/03	2	0/51			

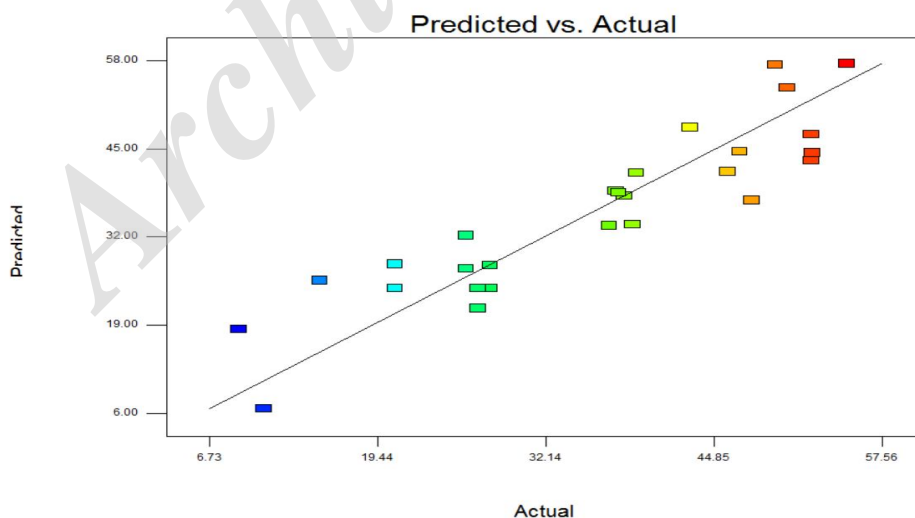
کل	107/00	26				
----	--------	----	--	--	--	--

مقدار احتمال پایین مدل ($<0,0001$) نیز نشان دهنده‌ی مناسب بودن مدل است. مقادیر ضریب هم‌بستگی R^2 برابر $0,8260$ ، R^2 تعدیل شده برابر $0,7619$ و R^2 پیش بینی شده برابر $0,5382$ که معیاری از برازش خوب مدل بر داده‌های آزمایشگاهی هستند.

آنالیز واریانس مدل رگرسیون و درجه دوم نشان می‌دهد که مدل تطبیق داده شده مناسب بوده که این مطلب از مقدار بسیار پایین ($P < 0,0001$) آزمون و نیز F مشهود می‌باشد.

مقدار F آزمون عدم تطبیق برابر $2/68$ بیانگر آن است که عدم تطبیق نسبت به خطای خالص دارای تفاوت معنی داری نیست. در واقع آزمون عدم تطبیق به منظور تعیین این که آیا مدل برای توصیف داده‌های آزمایشی مناسب است و یا مدل پیچیده تری نیاز هست که استفاده شود، طراحی شده است. مقادیر P ضریب رگرسیون نشان می‌دهد که از میان متغیرهای آزمایشی A, B, AC, B^2, D^2 پارامترهای مهمی هستند. از این رو، آنالیز آماری تمام داده‌های آزمایشی نشان داد که زمان استخراج، نسبت جریان ورودی به حلال (آب به پودر شیرین بیان)، مقدار pH محیط و دما، اثر قابل ملاحظه‌ای بر درصد GL در رسوب در این مطالعه دارند. همچنین مشاهده شد زمان استخراج بیشترین تاثیر را بر میزان GL موجود در رسوب دارد.

در شکل 3-1 مقادیر پیش بینی شده درصد GL در رسوب در مخلوط واکنش در مقابل مقادیر واقعی آن ارایه شده است. همان گونه که نمودار نشان می‌دهد مقادیر پیش بینی شده توسط مدل بسیار نزدیک به مقادیر آزمایشگاهی می‌باشد و بنابراین مدل ارایه شده برای درصد GL در رسوب بر حسب متغیرهای فرآیندی از اعتبار مطلوبی برخوردار می‌باشد.



شکل 3-1- مقایسه مقادیر پیش بینی شده درصد اسید گلیسیریزیک در رسوب در مخلوط واکنش در شرایط تعیین شده و محاسبه توسط نرم افزار و مقادیر واقعی آن پس از انجام در مقیاس پایلوت

در خصوص بررسی اثر فاکتورها مختلف روی بازده استخراج همانگونه که از آنالیز ANOVA مشخص شد، در استخراج GL از شیرین بیان فاکتورهای مختلف اثر قابل توجهی روی بازده استخراج دارند. استخراج این ترکیب از پودر شیرین بیان بر پایه انتقال جرم نفوذ استوار است. استخراج شامل نفوذ پیوسته حلال به داخل ماتریس سلولی گیاه (شامل سلولها، فضای بین سلولی، فضای موئین و تخلخل) و خروج GL به درون محیط حلال می باشد. برای تحلیل و فهم بیشتر این نتایج مراحل استخراج را می توان به ترتیب زیر شرح داد:

- نفوذ حلال به داخل ماتریس سلولی
 - حل شدن ترکیب یا تمیخبات مختلف گیاه داخل حلال
 - نفوذ داخلی؛ شامل انتقال اجزاء حلشونده از داخل ماتریس سلولی به سطح (بهدلیل گرادیان غلظت موجود)
 - نفوذ خارجی؛ شامل انتقال حلشونده از سطح ماتریس سلولی به مایع بیرون (بهدلیل گرادیان غلظت)
 - جابجایی و خروج حلال از ذرات اجزای جامد استخراج شده.
- استخراج تا زمانی ادامه دارد که به تعادل برسیم و در این حالت تعادل بین توزیع جزء حلشونده در حلال داخل ماتریس سلولی و خارج از آن وجود دارد و بعد از آن استخراجی صورت نمی گیرد. زمان رسیدن به حالت تعادل تحت تأثیر هر یک از پارامترها ذکر شده برای استخراج می باشد. نرخ انتقال جرم حلشونده (در این مطالعه GL) از یک فاز (داخل ماتریس سلولی) به فاز دیگر (توده حلال) را می توان بر طبق معادله انتقال جرم مبهوضر زیر نوشت:

$$N = K(C_m - C_s)(2-3)$$

که در آن N نرخ انتقال جرم جزء استخراجی بر واحد سطح مشترک دوفاز، k ضریب انتقال جرم (که برای مواد مختلف و در دماهای مختلف متفاوت است)، و عبارت $(C_m - C_s)$ بیانگر اختلاف غلظت جزء حلشونده در حلال در داخل و خارج ماتریس سلولی می باشد که این اختلاف غلظت، نیروی محرکه و عامل اصلی تعیین کننده انتقال جرم می باشد.

اثر متغیرهای مختلف روی بازده استخراج را می توان از معادله (2-3) استنباط نمود. با توجه به این که ضرایب در این معادله بر اساس پارامترهای کد شده می باشند از روی مثبت یا منفی بودن این ضرایب می توان به اثر افزایشی

یا کاهش آن پارامتر روی بازده استخراج پی برد. همان گونه که در معادله مشخص است با افزایش زمان استخراج بازده استخراج کاهش می یابد. در زمان های اولیه استخراج، استخراج GL با سرعت بیشتری صورت می گیرد اما هرچه در زمان پیش میرویم سرعت استخراج و تغییرات درصد GL در رسوب با نرخ ملایم تری مشاهده می شود. مطابق معادله انتقال جرم ذکر شده، انتقال جرم و بازده استخراج نسبت مستقیمی با اختلاف غلظت حلشونده در داخل ماتریس سلولی و توده حلال دارد. در زمان های اولیه استخراج، اختلاف غلظت GL در نمونه جامد و در فاز مایع (حلال) بیشترین مقدار خود را داراست و این اختلاف غلظت بالا باعث افزایش انتقال جرم و بالا بودن نرخ انتقال جرم در اثر بالا بودن نیروی محرکه

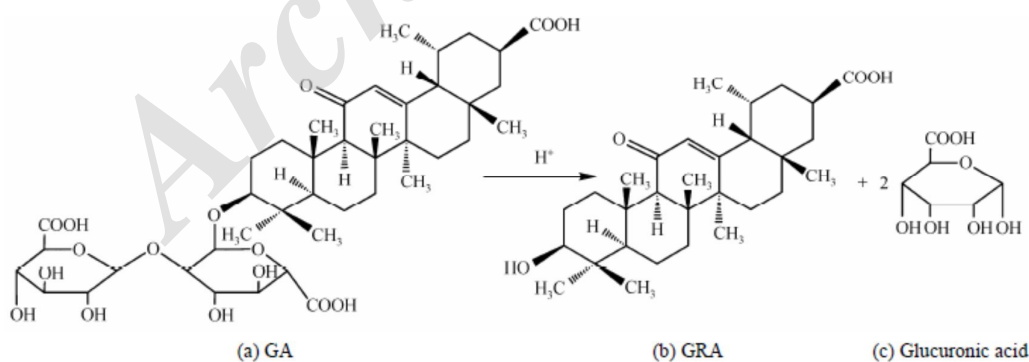
انتقال جرم (گرادیان غلظت) می باشد. هرچه در زمان پیش می رویم این اختلاف غلظت کاهش می یابد و نرخ انتقال جرم در اثر کاهش تدریجی نیروی محرکه کاهش می یابد تا این که به تعادل برسد و نرخ انتقال جرم ثابت بماند. این نتایج به صورت کامل با نتایج بدست آمده توسط Sun و همکاران [106] در سال 2012 مطابقت دارد و روند تغییر بازده با افزایش زمان استخراج در هر دو مطالعه مشابه است. البته لازم به ذکر است که در دماهای بالا و نسبت های بالای حلال به پودر جامد، طولانی شدن زمان استخراج از یک حد مشخص باعث استخراج ترکیبات جانبی و ناخواسته می شود و از این جهت سودمند نخواهد بود.

همچنین مشاهده می شود که هرچه نسبت جریان ورودی به حلال (پودر شیرین بیان به آب) کاهش یابد درصد GL در رسوب افزایش می یابد. این نسبت نقش مهمی در فرآیند استخراج دارد. با افزایش نسبت آب به پودر شیرین بیان (کاهش نسبت پودر به حلال) طبق معادله (2-3) اختلاف غلظت GL در داخل و خارج ماتریس سلولی افزایش و به تبع آن نیروی محرکه انتقال جرم افزایش و مقاومت در برابر انتقال جرم کاهش می یابد. به علاوه استفاده از نسبت های پایین، به دلیل ویسکوزیته بالای محلول، مقاومت در برابر انتقال جرم بالاست و این باعث کاهش استخراج شده و درصد GL در رسوب کاهش می یابد. این نتایج و این روند تغییر بازده استخراج با تغییر نسبت نمونه به حلال با نتایج تحقیقات Trupti W. Charpe و همکاران [101] در سال 2012، که استخراج گلیسیریزیک اسید از شیرین بیان را به کمک امواج فراصوت انجام دادند، مطابقت دارد. البته این محققین در یک مطالعه مجزا، که در سال 2014 انجام دادند، نشان دادند که افزایش نسبت حلال به پودر شیرین بیان تا یک مقدار مشخص باعث افزایش بازده می شود و افزایش بیش از اندازه آن باعث رقت بالای محلول شده و بازده را کاهش می دهد. بنابراین لازم است در مقدار این نسبت دقت شود و بهینه سازی انجام شود تا نسبت ایده آل به دست آید [102].

از نتایج معادله همچنین می توان اینگونه استنباط کرد که با افزایش pH بازده استخراج افزایش می یابد. برای یافتن دلیل این رفتار باید به ساختار GL توجه نمود. اسید گلیسیریزیک یک اسید ضعیف است ($pK_{a1} = 2,76 \pm 0,70$, $pK_{a2} = 2,81 \pm 0,70$, $pK_{a3} = 4,71 \pm 0,70$)، هیدروکسیل، که در pH های اسیدی ($pH < 3$) ساختار آن فرم مولکولی دارد ولی در pH های بالاتر ($pH > 6$) تفکیک می شود. لازم به ذکر است که فرم مولکولی آن آب گریز تر از فرم تجزیه شده می باشد [103] و [104]. در pH های بالا گلیسیریزیک اسید دپروتونه شده و تجربه آن باعث می شود شبیه یک مولکول آب دوست عمل کند و حلالیت آن در آب افزایش می یابد. بنابراین در pH های بالا مولکول های آن به راحتی در آب حل شده و اسید بیشتری استخراج می شود و هرچه مقدار pH بالاتر رود مقدار GL بیشتری وارد حلال می شود. با کاهش pH در مرحله بعد می توان اسید استخراج شده را از آب جدا کرد چرا که در این pH ها مولکول اسید به صورت آب گریز می باشد. Sohrabi و همکاران [104] نیز اثر pH را روی استخراج و جداسازی ترکیبات مختلف شیرین بیان مورد بررسی قرار دادند و مشاهده شد که درصد GL جدا شده از گیاه شیرین بیان با افزایش pH افزایش یافت. دلیل دیگر این رفتار را می توان به تغییرات ویسکوزیته محلول شیرین بیان با تغییر pH نسبت داد. بر اساس نتایج به دست آمده در مطالعات، با افزایش pH محلول، ویسکوزیته آن کاهش می یابد [104]، [105] و [106].

طبق معادله Darcy در ویسکوزیته های بالاتر نرخ انتقال جرم کاهش می یابد [104]. این در حالی است که Hashemi و همکاران [109] در سال 2009 نتیجه ای متفاوت برای اثر pH روی بازده استخراج گرفتند. آنها استخراج GA را به روش استخراج مایع-مایع به کمک حلال آلی سبک تر از آب (n-Hexane و استون) پیش گرفتند. در محدوده pH های پایین تا pH برابر با 6، مشاهده شد که افزایش pH باعث کاهش بازده استخراج می گردد. دلیل این کاهش را به پروتون دار شدن گروه کربوکسیلیک در pH های اسیدی نسبت دادند. با توجه به این که حلال آنها حلال آلی بوده، در pH های اسیدی این امر باعث می شود GL بدون بار سطحی باشد و همین باعث افزایش نفوذ آن به داخل حلال و افزایش استخراج می شود. با توجه به خواص ذاتی GL و رفتار متفاوت آن در pH های مختلف، تجزیه و یونیزه شدن آن در pH های بالاتر، اینگونه به نظر می رسد که افزایش یا کاهش بازده استخراج با افزایش pH بستگی به نوع حلال مورد استفاده دارد. فرم مولکولی آن در حلال های آبی حلالیت کمتری دارد. این در حالیست که در اغلب حلال های آلی مختلف با قطبیت پایین، فرم مولکولی راحت تر حل میشود و افزایش pH می تواند منجر به کاهش بازده شود. این نتیجه و رفتار متفاوت را به وضوح می توان در مطالعه صورت گرفته توسط Sun و همکاران، که از دو فاز آبی و غیرآبی استفاده کردند، مشاهده کرد [102].

یکی دیگر از فاکتورهای اثر گذار روی بازده استخراج GL دما می باشد. همانطور که از معادله مشخص است با افزایش دما درصد GL در رسوب کاهش می یابد. این نتیجه به صورت کامل با نتایج بدست آمده توسط Shabkhiz و همکاران در سال 2016 مطابقت داشت. در تحقیق انجام شده توسط ایشان استخراج GL از ریشه شیرین بیان با افزایش دما کاهش یافت. دلیل این کاهش این است که در دماهای بالاتر امکان هیدرولیز GL بسیار بیشتر است و پیوند اتری بین glycon و aglycon در ساختار GL شکسته شده و این اسید به یک مولکول glycyrrhetic acid و دو مولکول glucuronic acid تجزیه می شود. مکانیسم واکنش هیدرولیز GL به glycyrrhetic acid و glucuronic acid در شکل 2-3 مشاهده می شود [108].



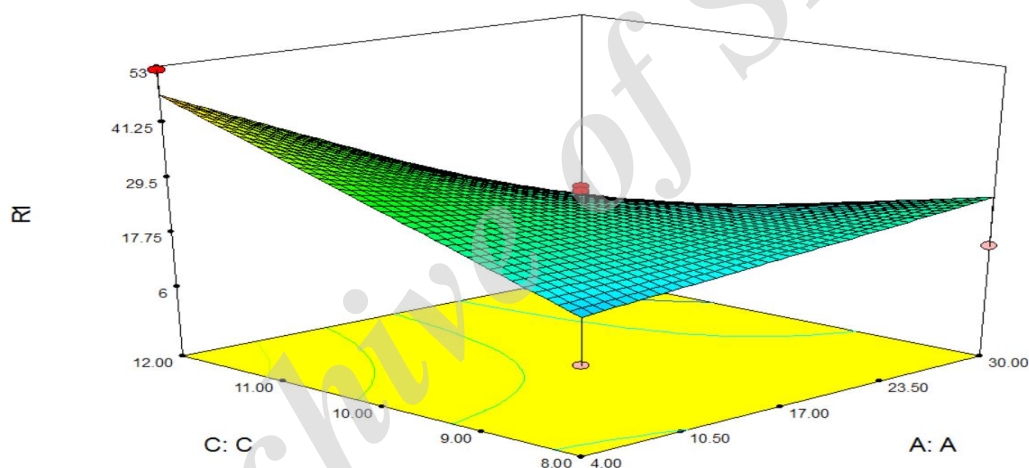
شکل 2-3. مکانیسم واکنش هیدرولیز GL به glycyrrhetic acid و glucuronic acid

Wang و همکاران نشان دادند که در دمای بالاتر این تجزیه بسیار سریعتر صورت میگیرد و تولید glycyrrhetic acid چه در محیط اسیدی و چه در محیط غیر اسیدی به سرعت افزایش می یابد. این در حالیست که Trupti W. Charpe و همکاران در سال 2014 با بررسی اثر دما روی بازده استخراج تغییر چندانی در بازده استخراج مشاهده نکردند. افزایش دما اثرات متفاوتی روی میزان بازده دارد؛ افزایش دما باعث افزایش حلالیت GL شده ، میزان تنش سطحی و ویسکوزیته را کاهش می دهد و در دماهای بالا هیدرولیز GL نیز اتفاق می افتد. اثر متقابل و معکوس این پارامترها روی بازده استخراج باعث می شود که دما اثر متفاوتی روی بازده داشته باشد. در مطالعه صورت گرفته توسط Wang و همکاران [109] برای استخراج GL از شیرین بیان با استفاده از حلال آب، دما اثر مثبتی روی بازده استخراج داشت. دلیل این امر به افزایش حلالیت GL در دماهای بالاتر نسبت داده شد و حلالیت اثر غالب روی بازده استخراج داشت. افزایش دما (به ویژه همراه با فشار) می تواند منجر به کاهش ویژگی هایی همچون چگالی، گرانی، کشش سطحی و قطبیت آب شده و در نتیجه مقاومت انتقال جرم کاهش یافته و GL بیشتری را از ماده مورد استفاده بیرون کشیده و وارد حلال کند. از سوی دیگر همانطور که ذکر شد، ساختار گلیسریدیک اسید به دلیل داشتن سه گروه کربوکسیل و پنج گروه هیدروکسیل بسیار قطبی بوده و این موضوع سبب جذب بیشتر و آسانتر آن می شود [110]. بررسی ها نشان میدهد اسید گلیسریدیک در دمای 120 درجه سانتی گراد با اعمال فشار نرم میشود [111]. در سایر منابع نقطه نرم شدن آن 170 درجه سانتی گراد و نقطه ذوب آن 205 درجه سانتی گراد ذکر شده است [112].

3-2-2- نتایج بررسی اثر تداخلی پارامترها بر GL موجود در رسوب

3-2-2-1- اثر تداخلی pH محیط و زمان استخراج بر مقدار GL موجود در رسوب

اثر تداخلی pH محیط و زمان استخراج در نسبت جریان ورودی به حلال ۲۰ g/ml و دما ۹۰°C در شکل 3-3 نمایش داده شده است. این شکل نشان می‌دهد که به طور همزمان در pH های بالا و زمان استخراج پایین تر بازده استخراج به بیشترین مقدار خود می‌رسد. دلیل این رفتار اثر مثبت افزایش pH و اثر منفی زمان استخراج روی بازده استخراج می‌باشد که دلایل آن در قسمت های قبلی ذکر شدند. مطابق شکل بیشترین بازده در نسبت جریان ورودی به حلال ۲۰ g/ml و دما ۹۰°C زمانی به دست می‌آید که pH محیط بالاترین مقدار (12) را داشته و زمان استخراج 4 ساعت باشد. هر چه pH محیط بالاتر رود، زمان استخراج کمتری لازم است تا مقدار GL در رسوب افزایش یابد که این مطلب با معادله‌ی به دست آمده در بالا مطابقت دارد به عبارت دیگر منفی بودن ضریب پارامتر A و مثبت بودن ضریب پارامتر C با روند تغییرات موجود در نمودار سه بعدی هم خوانی دارد.



شکل 3-3- اثر تداخلی pH محیط (C) و زمان استخراج (A) بر مقدار GL موجود در رسوب

بهینه سازی و تأیید صحت مدل ارائه شده (Validation):

بیشترین بازده استخراج در شرایط آزمایشگاهی مقدار 54/9% به دست آمد که این مقدار بیشینه در شرایط زمان استخراج 17 ساعت، نسبت نمونه به حلال 10g/ml، مقدار pH محیط 10 و دمای 60 درجه سانتیگراد به دست آمد.

اما بهینه ساز میزبان GL استخراج شده توسط مافزار انجام شد و شرایط بهینه توسط مافزار پیشنهاد شد. با توجه به نتایج به دست آمده در جدول 3-1 متوسط شرایط بهینه برای بالاترین بازده استخراج GL به ترتیب: زمان استخراج 8/92 ساعت، نسبت نمونه به حلال 10/65g/ml، مقدار pH محیط 10/69 و دمای 93°C به دست آمد. برای بررسی صحت مدل ارائه شده، نتایج حالت بهینه که توسط مافزار به دست آمد، به صورت آزمون‌های سه بار تکرار شد.

د. درصد بازده آزمون‌های متوسطای نسبه‌آزمایش، مقدار 58/73%
 به دست آمد در حالی که مقدار پیش‌بینی شده توسط مدل در این حالت 57/57% بود.
 میزان درصد خطای پیش‌بینی مدل نشان‌دهنده صحت یا عدم صحت این مدل است. مقدار P بر پیش‌بینی‌گر قابل
 توجه ($P < 0.05$) مدل تطبیق‌پذیر بود. نتایج آزمون‌های P برای متوسطای نسبه‌آزمایش، مقدار
 برای مدل ارائه شده در این مطالعه مقدار P مربوط به معادله کمتر از 5% است و این نشان‌دهنده صحت این مدل می‌باشد.
 نتایج بهینه‌سازی به دست آمده در برخی مطالعات حاکی از آن است که به کارگیری دمای 60 درجه
 سانتی‌گراد در مدت حداکثر 75 دقیقه موجب افزایش بهره‌آفرینی استخراج GL می‌شود [113]. همچنین
 مشخص شده است که بهترین حلال برای استخراج این ترکیب آب است [114]. استفاده از اتانول بمنظور
 ترسیب و جداسازی صمغ، نشاسته، و سایر ناخالصی‌ها سبب افزایش خلوص GL شده است [114].

جدول شماره 3-3- شرایط بهینه‌پیشنهاده شده توسط نرم‌افزار

Solutions Number	A	B	C	D	R	Desirability
1	10.12	10.71	9.80	119.70	59.0398	1.000 Selected
2	10.80	10.85	10.74	70.01	56.0143	1.000
3	5.84	10.39	11.54	89.09	57.6827	1.000

که در این جدول فاکتورهای A, B, C, و D به ترتیب زمان استخراج، نسبت جریان ورودی به حلال (پودر شیرین بیان
 به آب)، مقدار pH محیط و دما و R_1 درصد اسید گلیسریریک یکمی باشند.
 میزان مطلوبیت پیش‌بینی صحت آن فاکتور $Desirability$ سنجیده می‌شود که هرچه این میزان به عدد یک نزدیک باشد
 مطلوبیت آن بیشتر است.

3-3- نتایج درصد GL در DGL

نتایج بدست آمده از انجام آزمایش‌های انجام شده در جدول 3-4 (R₁) ارائه شده است.

جدول شماره 3-4- نتایج آزمایشات به روش عملیاتی

Std	Run	Block	Factor1 A:A	Factor2 B:B	Factor3 C:C	Factor4 D:D	Response1 R1	Response 2 R2
2	1	Block1	30	10	10	90	49/5	.002
14	2	Block1	17	40	8	90	26/1	2/83
3	3	Block1	4	40	10	90	38/07	0/16
17	4	Block1	4	25	8	90	8/91	6/28
7	5	Block1	17	25	8	120	36/9	0/88
12	6	Block1	30	25	10	120	27/9	3/24
19	7	Block1	4	25	12	90	52/2	0/058
4	8	Block1	30	40	10	90	27	2/83
26	9	Block1	17	25	10	90	20/7	3
27	10	Block1	17	25	10	90	27	1/7
6	11	Block1	17	25	12	60	37/44	0/8
1	12	Block1	4	10	10	90	50/4	0
10	13	Block1	30	25	10	60	20/7	3/01
21	14	Block1	17	10	10	60	54/9	0/01
24	15	Block1	17	40	10	120	38/97	0/17
15	16	Block1	17	10	12	90	43/02	0/6
5	17	Block1	17	25	8	60	38/7	0/29
22	18	Block1	17	40	10	60	45/9	0
11	19	Block1	4	25	10	120	52/29	0/051
13	20	Block1	17	10	8	90	52/2	0
20	21	Block1	30	25	12	90	10/8	6/9
18	22	Block1	30	25	8	90	15/03	5/3
23	23	Block1	17	10	10	120	49/5	0/002
8	24	Block1	17	25	12	120	37/62	0/35
16	25	Block1	17	40	12	90	26/1	1/7
25	26	Block1	17	25	10	90	27/9	2/87
9	27	Block1	4	25	10	60	46/8	0/063

- زمان استخراج: A (min)
- نسبت نمونه به حلال (پودر شیرین بیان به آب) B (gr/mL)
- pH محیط C
- دما (°C) D
- درصد گلیسیریزیک اسید R₁
- درصد گلیسیریزیک اسید در عصاره فاقد آن R₂

3-3-1- آنالیز واریانس پاسخ‌ها از نرم افزار (Design Expert)

بر اساس روش Box-Behnken و نتایج آزمایش‌ها (جدول 3-4)، مدل رگرسیون درجه دوم (بر اساس پارامترهای کد شده) برای داده‌های تجربی به صورت زیر بدست آمد.

$$R_2 = +2,02 + 1,22 * A + 0,09 * B - 0,43 * C + 0,043 * D + 0,67 * A * B + 1,96 * A * C + 0,74 * A^2 - 1,70 * B^2 + 0,01 * C^2 - 1,63 * D^2$$

که در آن A زمان استخراج، B نسبت جریان ورودی به حلال (پودر شیرین بیان به آب)، C مقدار pH محیط و D دما و R_2 درصد گلیسیریزیک اسید در عصاره فاقد آن می‌باشند. مثبت بودن ضریب $D \cdot B$ در معادله که به ترتیب زمان استخراج، نسبت جریان ورودی به حلال (پودر شیرین بیان به آب) و دما می‌باشد، حاکی از آن است که با کاهش آنها، درصد DGL در رسوب افزایش می‌یابد که منطقی می‌باشد و اما منفی بودن ضریب C در معادله که همان pH محیط می‌باشد، حاکی از آن است که با افزایش pH محیط، درصد DGL کاهش می‌یابد.

اهمیت معادله‌ی مدل شده از نظر آماری توسط آزمون F برای تحلیل واریانس ارزیابی می‌شود. نتیجه نشان از مناسب بودن مدل رگرسیون از نظر آماری در سطح اطمینان 95% دارد. مقدار F مدل که برابر با 6,84 محاسبه شد، بیانگر آن است که مدل از نظر آماری مناسب است (جدول 3-5).

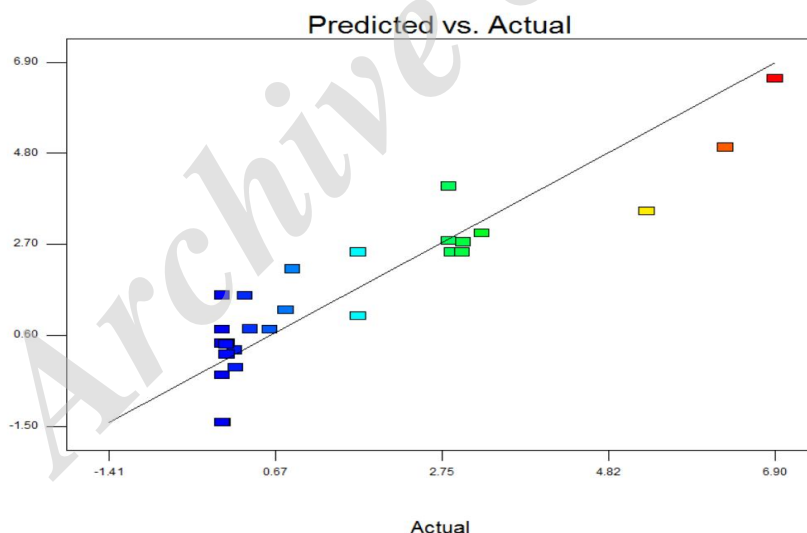
جدول 3-5- آنالیز واریانس برای مدل درجه دوم کاهش یافته سطح پاسخ

منبع	مجموع مربعات	df	متوسط مربعات	F مقدار	P- مقدار Prop > F	
مدل	3903/08	7	557/58	12/89	<0/0001	تفاوت معنادار
A-A	825/68	1	825/68	19/08	0/0003	
B-B	761/29	1	761/29	17/60	0/0005	
C-C	71/74	1	71/74	1/66	0/2133	
D-D	0/13	1	0/13	3/058E-003	0/9565	
AC	564/54	1	564/54	13/05	0/0019	
B^2	1128/48	1	1128/48	26/08	<0/0001	
D^2	883/41	1	883/41	20/42	0/0002	
باقی مانده	822/09	19	43/27			
عدم تطبیق	791/31	17	46/55	3/02	0/2770	بی معنا بودن عدم تطبیق
خطای مطلق	30/78	2	15/39			
کل	4725/17	26				

مقدار احتمال پایین مدل ($<0,0001$) نیز نشان دهنده‌ی مناسب بودن مدل است. مقادیر ضریب هم‌بستگی R^2 برابر $0,8103$ ، R^2 تعدیل شده برابر $0/6918$ و R^2 پیش بینی شده برابر $0/2684$ که معیاری از برازش خوب مدل بر داده‌های آزمایشگاهی هستند.

آنالیز واریانس مدل رگرسیون درجه دوم نشان می‌دهد که مدل تطبیق داده شده مناسب بوده که این مطلب از مقدار بسیار پایین ($P < 0,0001$) آزمون F نیز مشهود می‌باشد. مقدار F آزمون عدم تطبیق برابر $3/02$ ، بیانگر آن است که عدم تطبیق نسبت به خطای خالص دارای تفاوت معنی‌داری نیست. در واقع آزمون عدم تطبیق به منظور تعیین این که آیا مدل برای توصیف داده‌های آزمایشی مناسب است و یا مدل پیچیده تری نیاز هست که استفاده شود. مقادیر ضریب رگرسیون نشان می‌دهد که از میان متغیرهای آزمایشی D^2, B^2, AC, A پارامترهای مهمی هستند. از این رو، آنالیز آماری تمام داده‌های آزمایشی نشان داد که زمان استخراج، نسبت جریان نمونه به حلال (پودر شیرین بیان به آب)، مقدار pH محیط و دما، اثر قابل ملاحظه‌ای بر درصد DGL در رسوب در این مطالعه دارند. همچنین مشاهده شد زمان استخراج بیشترین تاثیر را بر میزان DGL موجود در رسوب دارد.

در شکل 3-4 مقادیر پیش بینی شده درصد DGL در رسوب در مخلوط واکنش در مقابل مقادیر واقعی آن ارایه شده است. همان گونه که نمودار نشان می‌دهد مقادیر پیش بینی شده توسط مدل بسیار نزدیک به مقادیر آزمایشگاهی می‌باشد و بنابراین مدل ارایه شده برای درصد DGL در رسوب بر حسب متغیرهای فرآیندی از اعتبار مطلوبی برخوردار می‌باشد.



شکل 3-4- مقایسه مقادیر پیش بینی شده درصد اسید گلیسیریزیک در رسوب در مخلوط واکنش در شرایط تعیین شده و محاسبه توسط نرم افزار و مقادیر واقعی آن پس از انجام در مقیاس پایلوت

اثر هر یک از پارامترها روی میزان GL موجود در عصاره فاقد GL توسط معادله قابل تفسیر است. همانطور که در معادله مشخص است افزایش زمان باعث کاهش مقدار اسید در فاز فاقد اسید DGL می‌شود.

شود. دلیل این تغییر به خاطر این است که با افزایش زمان گرادیان غلظت و نرخ استخراج GL کاهش می یابد و GL کمتری وارد فاز استخراج شده می شود و به تبع آن درصد آن در DGL کاهش می یابد. همچنین با افزایش نسبت نمونه به حلال به علت بالا رفتن نرخ انتقال جرم و افزایش مقدار GL در رسوب، مقدار این اسید در عصاره DGL کاهش می یابد. افزایش pH محیط راه دیگری برای کاهش اسید در عصاره DGL می باشد. همانطور که ذکر شد با افزایش pH حلالیت GL در آب افزایش می یابد و این باعث می شود که GL کمتری وارد فاز DGL شود. با افزایش دما به دلیل هیدرولیز GL و کاهش نرخ استخراج آن در فاز آبی، مقدار GL بیشتری وارد فاز عصاره DGL می شود.

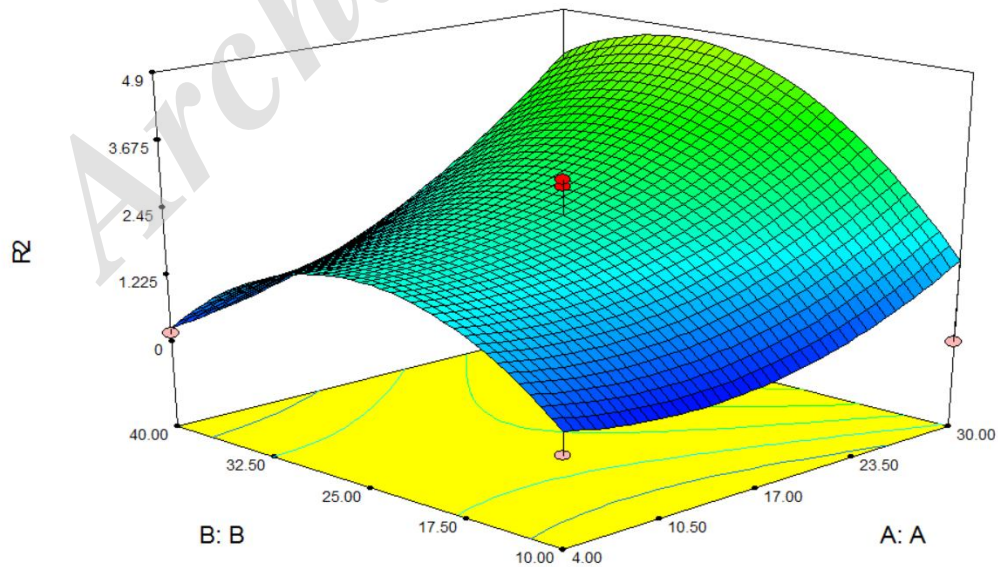
Archive of SID

3-4-1- اثر تداخلی زمان استخراج و نسبت جریان ورودی به حلال بر مقدار DGL

اثر تداخلی که زمان استخراج و نسبت جریان ورودی به حلال در $\text{pH}=10$ و دمای 90 در شکل 3-6 نمایش داده شده است. این شکل نشان می‌دهد که هر چه در طول زمان پیش می‌رویم، در تمامی نسبت های خوراک به حلال

مقدار GL موجود در DGL افزایش می‌یابد. دلیل آن را می‌توان به این صورت بیان کرد که به مرور زمان، به علت کاهش نیروی محرکه انتقال جرم، سرعت استخراج GL کاهش می‌یابد و GL کمتری وارد رسوب شده و به تبع آن درصد GL وارد شده به فاز DGL بیشتر می‌شود. طبق این شکل، بیشترین میزان GL در فاز DGL مربوط به حالتی است که زمان استخراج بالاترین مقدار خود را داراست (30 ساعت) و نسبت نمونه به حلال (پودر شیرین بیان به آب) نیز در مقادیر میانه قرار دارد (تقریباً 25). با افزایش نسبت آب به پودر شیرین بیان از یک سو نرخ انتقال جرم افزایش می‌یابد و از سوی دیگر رقت محلول باقی مانده (محلول DGL) نیز افزایش می‌یابد. این امر باعث می‌شود که از یک سو مقدار GL در محلول رویی (محلول DGL) کاهش یابد از یک سمت در نسبت های بالا (میزان بالای حلال مورد استفاده) رقت محلول DGL افزایش یابد. بنابراین این دو اثر متقابل و در خلاف جهت هم عمل کرده و این دلیل بر تغییر غیر یکنواخت درصد GL در فاز DGL با تغییر نسبت حلال به نمونه می‌باشد. از آنجا که حالت مطلوب زمانی است که درصد GL در فاز DGL کمترین مقدار خود را داشته باشد، طبق این نمودار مشهود است که در اوایل استخراج و زمانهای استخراج پایین و نیز در نسبت بالای حلال به نمونه کمترین میزان GL وارد فاز DGL شده است

..

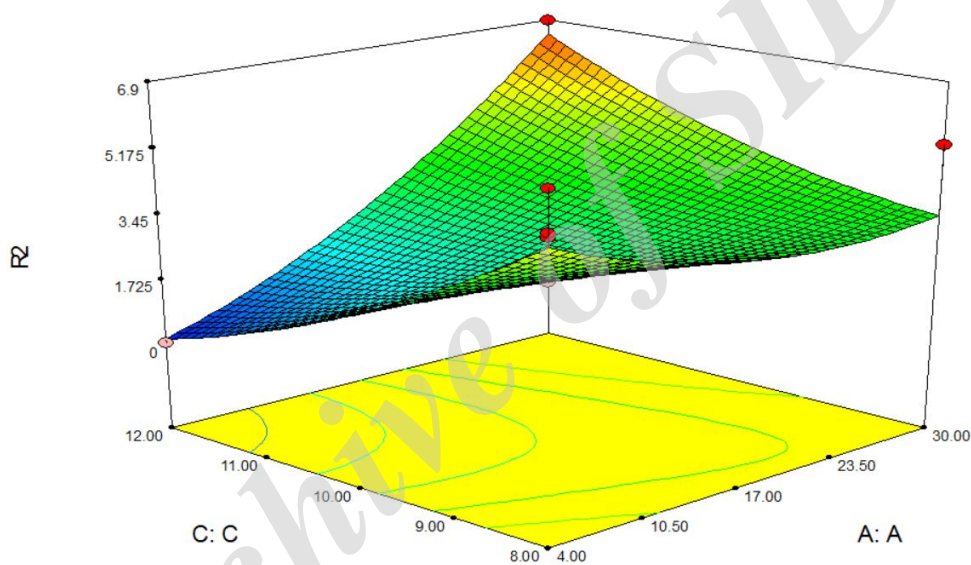


شکل 3-5- اثر تداخلی زمان استخراج و نسبت نمونه به حلال بر مقدار GL موجود در DGL

Archive of SID

3-4-2- اثر تداخلی pH محیط و زمان استخراج بر مقدار DGL

اثر تداخلی pH محیط و زمان استخراج در نسبت جریان ورودی به حلال 25 و دمای 90 در شکل 3-6 نمایش داده شده است. همان گونه که مشخص است با کاهش pH و افزایش همزمان زمان استخراج، مقدار GL در عصاره DGL افزایش می یابد. از آنجا که در pH های بالا حلالیت GL در آب افزایش یافته و مقدار GL بیشتری استخراج می شود، به تبع آن مقدار GL در عصاره فاقد اسید کاهش می یابد. بنابراین کمترین میزان GL در عصاره فاقد اسید زمانی به دست می آید که هم در زمان های اولیه استخراج هستیم و هم pH محیط بالاست. کمترین مقدار GL در عصاره DGL در این تصویر در pH برابر با 12 و زمان استخراج 4 ساعت به دست آمده است. به عبارت دیگر مقدار DGL موجود در رسوب در pH های پایین محیط و زمانهای کمتر استخراج کمتر است که این مطلب با معادله (1) ارایه شده صدق می کند.



شکل 3-6- اثر تداخلی (C) pH محیط و زمان استخراج (A) بر مقدار DGL

با توجه به این که در این آزمایش کاهش مقدار اسید گلیسیریزیک در DGL و افزایش مقدار مطلوب ما می باشد، از تحلیل نمودارهای 3D و Contour بالا و همچنین جدول آنالیز واریانس میتوان نتیجه گرفت که کاهش پارامترهای $D \cdot B \cdot A$ که به ترتیب زمان استخراج، نسبت جریان ورودی به حلال و دما می باشند، باعث کاهش مقدار DGL در رسوب میشوند و از طرف دیگر افزایش pH محیط نیز باعث کاهش مقدار DGL موجود در رسوب میشود و در این واکنش زمان استخراج بیشترین تاثیر را بر مقدار DGL موجود در رسوب دارد.

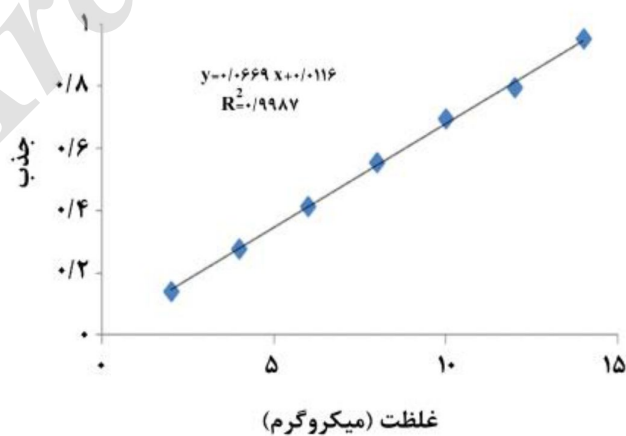
ترکیبات فنولی از فعال ترین ترکیبات آنتی اکسیدانت موجود در گیاه می باشند. [113]. بالا بودن محتوای فنلی در رسوب فاقد GL یکی از دیگر از معیارهایی است که می تواند عملکرد مناسب فرآیند مورد استفاده برای استخراج رابه اثبات برساند. دو جزء اصلی تشکیل دهنده گیاه شیرین بیان GL و فلاونوئیدها می باشند. فاز عاری از GL که به عنوان DGL شناخته می شود، به دلیل این که بخش اصلی و اعظم آن را ترکیبات فلاونوئیدی تشکیل می دهد، برای کاهش عفونت، درمان زخم معده و زخم اثنی عشر مناسب است و جداسازی آن از شیرین بیان مورد توجه بوده است [115]. بنابراین با توجه به مصارف و خواص متفاوت این دو ترکیب، جداسازی این دو ترکیب به گونه ای صورت میگیرد که در رسوب، GL در فاز عاری از GL، فلاونوئیدها باید دارای مقدار قابل قبولی باشند. در بسیاری از روش های جداسازی از شیرین بیان این نقص مشاهده می شود که این روش ها با رسوب دادن GL به طرق مختلف، بیشتر در استخراج و جداسازی GL موفق بوده و در جداسازی همزمان فلاونوئیدها که بسیار کاربردی می باشند ضعیف عمل کرده اند [117] و [116]. سنجش محتوای فنلی که به روش فولین-سیوکالتیوبه صورت میلی گرم اسید گالیک در گرم نمونه بر اساس معادله خط منحنی استاندارد $y = 0.0669x + 0.116$ و $R^2 = 0.9987$ محاسبه شد.

میزان تام ترکیبات فنولی عصاره های مختلف کروسینی، آمونیاکی و آبی و ... گیاه شیرین بیان برمبنای مقادیر جذب ناشی از واکنش این عصاره ها با معرف فولین سیوکالتو وبر اساس مقایسه آن با محلول های استاندارد گالیک اسید که برطبق معادله فوق از منحنی استاندارد اسیدگالیک محاسبه شد نشان داد میزان ترکیبات فنولی در رسوب DGL عصاره آبی بدست آمده با روش استخراج به روش حلال معادل 13 میلی گرم اسیدگالیک در هر گرم عصاره بود که بیشترین مقدار نسبت به سایر عصاره های بدست آمده با سایر روش ها را دارا بود مقدار بالای ترکیبات فنلی در عصاره فاقد DGL نشان دهنده مطلوب بودن عملکرد روش مورد استفاده می باشد. این میزان بالا می تواند ناشی از این باشد که ترکیبات فنلی موجود در شیرین بیان در دماهای بالا از حالت نامحلول در آب به حالت محلول در آب تبدیل می شوند [113]. با توجه به اینکه در آزمایشات انجام شده در این مطالعه دما بالا بود، ترکیبات در آب حل میشوند و این باعث می شود که میزان آنها در رسوب تشکیل شده (فاز غنی از GL) کم بوده و سهم عظیمی از این ترکیبات وارد آب شده و در فاز عاری از GL مقدار آنها بالا می باشد. در مطالعه صورت گرفته توسط Baek و همکاران نیز ثابت شد که با افزایش دمای استخراج میزان ترکیبات فنلی بیشتری استخراج می شود. در مطالعه ایشان که با استفاده از آب زیر اشباع فرآیند استخراج صورت گرفته است، ترکیبات فنلی به میزان قابل توجهی استخراج شده و میزان آن در دمای استخراج 50 درجه سانتیگراد برابر 20 میلی گرم بر گرم عصاره بود [113].

در تحقیقی که توسط ژند و همکاران بر روی عصاره اتانولی ریشه این گیاه جمعآوری شده از علفزارهای طبیعی شمالگرگان انجام گرفت میزان فنول و فلاونوئید کل با استفاده از روش اسپکتروفتومتری به ترتیب برابر $32/01 \text{ mgGAE/gDW}$ کل و $13/03 \text{ mg QUE g}^{-1}$ بدست آمد. [117].

جدول 3-6- میزان جذب گالیک اسید در طول موج 765 نانومتر جهت اندازه گیری ترکیبات فنلی

میزان جذب اسید گالیک	غلظت اسید گالیک (میکروگرم/میلی لیتر)
0/345	200
0/399	300
0/489	400
0/789	700
0/987	800
1/45	900



شکل 3-7- منحنی استاندارد اسید گالیک جهت اندازه گیری مقدار تام ترکیبات فنلی

محاسبه غلظت فلاونوئیدی به روش ضریب خاموشی انجام گرفت که در طول موج 330 و 300 نانومتر، در بین عصاره های آمونیاکی بیشترین جذب مربوط به عصاره آمونیاکی 4/. درصد با مقدار 13 در طول موج 300 نانومتر با غلظت 0/393 بود و کمترین جذب با مقدار 0/8 در طول موج 330 نانومتر مربوط به عصاره آمونیاکی 3 درصد با غلظت 0/024 بود و برای عصاره آبی در طول موج 330 مقدار جذب 89 با غلظت و برای عصاره فاقد گلیسیریزین در این طول موج جذب 92 با غلظت 31 مشاهده گردید. در تمامی نمونه ها میزان ترکیبات فلاونوئیدی در عصاره فاقد GL بیشتر از رسوب GL می باشد. اما در حالتی که از آمونیاک استفاده شده است، محتوای فلاونوئیدی مقدار چشمگیر و قابل قبولی نداشته و استخراج به نحو مطلوبی صورت نگرفته است. برای پی بردن به دلیل این رفتار باید به ساختار ترکیبات فلاونوئیدی موجود در شیرین بیان توجه کرد. همانطور که ذکر شد بیشترین ترکیب فلاونوئیدی موجود در شیرین بیان liquiritin می باشد [115] و [116]. این ترکیب در pH های مختلف رفتار متفاوتی نشان می دهد. در pH های اسیدی این ترکیب به فرم مولکولی موجود می باشد ولی در pH های بالاتر گروه های فنلی هیدروکسیل و یون مثبت هیدروژن موجود در آن تجزیه شده و از فرم مولکولی خارج میشود. فرم مولکولی این ترکیب آب گریز است. به همین دلیل در حضور آمونیاک از آنجا که liquiritin به فرم مولکولی موجود می باشد حلالیت آن در آب کم شده و میزان استخراج آن کاهش می یابد و محتوای فلاونوئیدی کاهش می یابد. همانطور که مشاهده می شود، بیشترین میزان استخراج ترکیبات فلاونوئیدی موجود در DGL مربوط به حالتی است که از آب به عنوان حلال استخراج استفاده شده است و این نشان دهنده عملکرد مناسب فرآیند استخراج مورد استفاده، هم در استخراج GL و هم در جداسازی فاز DGL غنی از فلاونوئیدهاست. دلیل آن مطابق بحث ذکر شده در بخش قبل مربوط به بالا رفتن حلالیت ترکیبات در آب به دلیل بالابودن دما در این فرآیند میباشد. Bi و همکاران برای استخراج این دو فاز از شیرین بیان از جاذب پلیمری استفاده کردند و در مطالعه ایشان بیشترین مقدار فلاونوئید موجود در فاز فاقد GL 2/47 میلی گرم بر گرم عصاره به دست آمد [117] و این مقدار پایین تر از محتوای فلاونوئیدی فاز DGL در این مطالعه می باشد.

در تحقیقی که توسط ژند و همکاران بر روی عصاره اتانولی ریشه این گیاه جمعآوری شده از علفزارهای طبیعی شمالگرگان انجام گرفت میزان فنولو فلاونوئید کلبا استفاده از روش اسپکتروفتومتری به ترتیب برابر با 32/01 mgGAE/gDW کل و 13/03 mg QUE g-۱ بدست آمد. [117].

جدول شماره 3-7- میزان غلظت فلاونوئید در عصاره‌های مختلف

نوع عصاره	جذب در 330 نانومتر	جذب در 300 نانومتر
1 عصاره آمونیاکی 03٪. درصد فاقد GL	1/1	1/4
2 رسوب آمونیاکی 03٪. درصد HGL	.8/	1/7
3 عصاره آمونیاکی 03٪. درصد فاقد GL+ توئین	1/4	1/2
4 رسوب آمونیاکی 03٪. درصد HGL+ توئین	1/2	13
5 عصاره 04٪. درصد آمونیاکی فاقد GL	4/2	3/1
6 رسوب 04٪. درصد آمونیاکی HGL	2/8	3/2
7 عصاره 1٪. درصد آمونیاکی فاقد GL	1/07	1/4
8 رسوب 1٪. درصد آمونیاکی HGL	2/1	2
9 عصاره آبی فاقد GL	89	83
10 رسوب آبی HGL	92	82

3-7- ارزیابی مدل طراحی در مقیاس پایلوت

به منظور بررسی شرایط بهینه و مدل ایجاد شده در مقیاس پایلوت موارد ذیل در دستگاه تولید عصاره فاقد گلیسیریزیک اسید انجام گردید:

در ابتدا 500g از ریشه گیاه شیرین بیان آسیاب گردید. سپس به نسبت 1 به 10 (معادل 5 لیتر آب مقطر) به آن اضافه شد و در داخل مخزن قرار گرفت. درب مخزن کامل بسته گردید. دمای دستگاه در 60 درجه سانتی گراد، دور همزن 60rpm تنظیم گردید. بر اساس نقطه بهینه که در طراحی آزمایش انجام گرفت زمان استخراج بر روی 17 ساعت تنظیم گردید. پس از گذشت زمان مورد نظر شیر خروجی مخزن اصلی باز شده و عصاره مایع خارج شده صاف می گردد. در مرحله بعد داخل مخزن از هرگونه گیاه کاملاً تمیز شده و عصاره مایع به مخزن انتقال می یابد. جهت تغییر pH اسید سولفوریک از مخزن نگهداری وارد مخزن اصلی شده و تا تنظیم pH=1,5 ادامه می یابد. سپس به مدت 20 دقیقه همزن با دور 60 rpm

ترکیب حاصل را هم می‌زند. در مرحله بعدی مخلوط حاصل خارج شده و صاف می‌گردد. بخش صاف شده در واقع LGL خواهد بود. برای خالص سازی گلیسیریک اسید رسوب روی صافی در آب مقطر حل گردیده و مقداری آمونیاک به آن اضافه می‌گردد. سپس اتانول 40 درصد به آن اضافه شده و رسوبی در آن مشاهده می‌گردد. رسوب ها توسط صافی جمع آوری می‌گردد (HGL).
نتایج انجام آزمایش تعیین مقدار گلیسیریک اسید در رسوب جمع آوری شده با شرایط اعمال شده فوق نشان داد تحت این شرایط مقدار اسید گلیسیریک 5/8 به دست آمده است.

Archive of SID

4 - نتیجه گیری

به منظور دستیابی به روش مناسب استخراج اسید گلیسیریزیک از ریشه شیرین بیان و تهیه عصاره فاقد گلیسیریزین با محتوی فلاونوئیدی، ابتدا از چهار روش روسین اصلاح شده، استخراج نمک آمونیوم، استفاده از سورفاکتانت غیریونی و استخراج با حلال در مقیاس آزمایشگاهی استفاده شد. نتایج بدست آمده در مرحله آزمایشگاهی نشان داد که روش استخراج اسید گلیسیریزیک از شیرین بیان به روش استخراج با حلال " در مقایسه با سایر روش‌های آزمایش شده در این پژوهش از نقطه نظر پارامترهای مورد نظر شامل استخراج اسید گلیسیریزیک و همچنین تهیه همزمان ترکیب فاقد اسید گلیسیریزیک با محتوای فنلی قابل قبول مناسب بوده، بعلاوه محصول نهایی اسید گلیسیریزیک خالص است در حالیکه در روش استخراج نمک آمونیوم گلیسیریزین، محصول نهایی نمک آمونیوم گلیسیریزینات است. به همین دلیل به عنوان روش با کارایی مناسب در این تحقیق انتخاب و به منظور بهینه سازی این روش، پارامترهای مختلف موثر در فرآیند شامل محدوده دمایی 60-120 درجه سانتیگراد، محدوده زمانی فرآیند استخراج 30-4 ساعت، نسبت حلال به جریان ورودی 40-10 gr/mL و تغییرات pH 8-12 به کار گرفته شد. با استفاده از نرم افزار RSM جمعا 27 آزمایش با تغییر پارامترهای مورد مطالعه طراحی و در آزمایشگاه انجام گردید. مقدار اسید گلیسیریزیک موجود در رسوب‌های جداسازی شده و عصاره‌های فاقد آن با استفاده از دو روش کروماتوگرافی مایع با کارایی بالا و هائوس من اندازه گیری شد. محتوی فنلی این عصاره‌ها که با روش Gutfinger و میزان فلاونوئید آنها به روش Krizek اندازه گیری گردید، نسبت به عصاره بدست آمده با سایر روش‌ها بالاتر گزارش گردید. پس از ساخت پایلوت نیمه اتوماتیک، شرایط بهینه و مدل ایجاد شده در مقیاس پایلوت بررسی گردید. در نهایت روش بهینه پیشنهادی توسط نرم افزار نیز مجددا تکرار گردید. از نرم افزار تخصصی طراحی (Version 8,0,7,1, statEase, Inc, USA) برای رگرسیون و آنالیزهای گرافیکی داده‌ها استفاده شد.

آنالیز ANOVA در بررسی اثر پارامترهای انتخاب شده حاکی از آن بود که هر چهار پارامتر موثر بوده و کنترل آنها اثر چشمگیری در افزایش بازده استخراج دارند. بالاترین راندمان در شرایط آزمایشگاهی 54/9 درصد به دست آمد که این بازده در شرایط زمان استخراج 17 ساعت، pH برابر 10، نسبت خوراک به حلال 10 گرم بر میلی لیتر، و دمای 60 درجه سانتی گراد مشاهده گردید. در شرایط بهینه تعیین شده

توسط مدل نیز بالاترین راندمان 58/73 درصد به دست آمد که این بازده در شرایط زمان استخراج 8/92 ساعت، pH برابر 10/69، نسبت خوراک به حلال 10/65g/ml، و دمای 93 درجه سانتی گراد مشاهده گردید که با شرایط آزمایشگاهی شباهت زیادی داشت.

Archive of SID