

تعیین شرایط بهینه استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول از اکارا

فاطمه آذری کیا^۱، سلیمان عباسی^۲

۱- دانش‌آموخته کارشناسی ارشد علوم و صنایع غذایی، دانشکده کشاورزی، دانشگاه تربیت مدرس

۲- نویسنده مسئول: استادیار گروه علوم و صنایع غذایی، دانشکده کشاورزی، دانشگاه تربیت مدرس، پست الکترونیکی: sabbasifood@modares.ac.ir

تاریخ پذیرش: ۱۵/۱۱/۸۷

تاریخ دریافت: ۲۸/۱۱/۸۶

چکیده

سابقه و هدف: پلی‌ساکاریدهای محلول سویا به عنوان یک ماده افزودنی با ارزش در صنعت غذا، به ویژه در پایدارسازی نوشیدنی‌های اسیدی شیر و امولسیون‌ها کاربرد گسترده‌ای دارد و ماده اولیه مورد نیاز برای تولید آن، یعنی اکارا (Okara)، از ضایعات کارخانجات تولید فراورده‌های سویاست؛ در این تحقیق، استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول سویا با و بدون اعمال عملیات متوكسیل‌زدایی از اکارا خشک و با اعمال متوكسیل‌زدایی از اکارا مرطوب حاصل از استخراج شیر سویا بررسی شد.

مواد و روش‌ها: به منظور تعیین تاثیر شرایط بهینه متوكسیل‌زدایی بر استخراج، از روش آماری سطح پاسخ استفاده شد. متغیرهای به کار رفته عبارت بودند از دما (۰، ۶، ۷۵ و ۹۰ درجه سانتی‌گراد) و نسبت آب به اکارا (۱:۶، ۱:۸ و ۱:۱۰). استخراج انواع مختلف پلی‌ساکاریدها در شرایط مختلف دمایی (۱۲۰ و ۱۳۰ درجه سانتی‌گراد)، pH (۳ و ۴/۵) و مدت زمان حرارت‌دهی (۲ و ۳ ساعت) انجام شد. پس از خالص‌سازی، ترکیب شیمیایی و بازده استخراج آن‌ها تعیین شد.

یافته‌ها: با توجه به نتایج به دست آمده، متغیرهای مستقل به کار رفته (دما و نسبت آب به اکارا) بر میزان مواد جامد کل استخراجی به شکل معنی‌داری (به ترتیب $P < 0.0001$ و $P < 0.01$) تاثیر داشت و میان متغیرهای مستقل و میزان پاسخ، رابطه خطی برقرار بود. افزایش دما و کاهش pH موجب افزایش میزان مواد جامد کل استخراجی شد. pH از عوامل مهمی بود که در استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول سویا با وزن مولکولی بالا تاثیر داشت. بهترین شرایط استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول با وزن مولکولی بالا چنین به دست آمد: بدون اعمال متوكسیل‌زدایی، pH=۴/۵ و دمای ۱۲۰°C به مدت ۲ ساعت و با اعمال متوكسیل‌زدایی، pH=۴/۵ و دمای ۱۳۰°C به مدت ۳ ساعت (بازده استخراج به ترتیب $22/4 \pm 1/0.4$ و $30/8 \pm 1/0.8$ درصد).

نتیجه‌گیری: ضایعات حاصل از استخراج شیر سویا (اکارا) یک منبع طبیعی، ارزان قیمت و در دسترس برای استخراج فراورده‌هایی با ارزش افزوده بالا، یعنی انواع پلی‌ساکاریدهای محلول بود و خشک کردن اکارا مرطوب نیز هیچ‌گونه تاثیر منفی بر فرایند استخراج و میزان بازده استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول نداشت.

واژگان کلیدی: اکارا، پلی‌ساکاریدهای محلول سویا، استخراج، روش سطح پاسخ، متوكسیل‌زدایی

۰ مقدمه

را بیش از ۲ تن در هکتار اعلام کرده و قرار است طبق برنامه چهار ساله این وزارتخانه سطح زیر کشت سویا به ۱۳۰ هزار هکتار افزایش یابد.

سویا عمدهاً در استان‌های گلستان، مازندران، لرستان و اردبیل کشت می‌شود. بخش عمده سویایی تولید شده در کشور به کارخانجات رogen‌کشی تحويل می‌شود و میزان کمتری، صرف تولید شیر سویا می‌شود. لازم به ذکر است

دانه سویا یکی از عمده‌ترین دانه‌های روغنی است که در دنیا کشت می‌شود. تاریخچه کشت سویا به ۵۰۰۰ سال قبل از میلاد بر می‌گردد. در آن زمان، سویا در شمال چین کشت می‌شد (۱). امروزه، تولید و واردات سویا در ایران رقم چشمگیری را به خود اختصاص داده است. به‌طوری‌که وزارت جهاد کشاورزی، سطح زیر کشت آن را در سال ۱۳۸۶ بالغ بر ۸۶۵۰۰ هکتار و میانگین عملکرد این محصول

شناسایی کردہ‌اند (۵). طبق گزارشات، SSPS از قند، پروتئین و نمک‌ها تشکیل شده است. قندهای عمده آن، گالاکتوز، آرabinوز، گالاکتورونیک اسید هستند و رامنوز، فوکوز، زایلوز و گلوكز در مقادیر اندک وجود دارند (۹، ۵). بخش پروتئینی SSPS نقش عمده‌ای در پایدارسازی و امولسیون‌کنندگی آن به عهده دارد. به این ترتیب که طی فرایند پایدارسازی، پروتئین، جذب سطحی ذرات می‌شود و مانند یک لنگر، واسطه‌ی چسبیدن بخش کربوهیدراتی SSPS به ذره می‌شود (۱۰، ۵). توانایی SSPS در پایدارسازی نوشیدنی‌های اسیدی شیر، بدون تغییر گرانروی و پایدارسازی امولسیون‌ها توسط مکانیسم دافعه فضایی از نکات جالبی است که امروزه، توجه بسیاری از محققان را به خود جلب کرده است. هم‌چنان، پایدارسازی کف، ممانعت از چسبندگی اسپاگتی و برنج در حین پخت و تولید فیلم خوراکی شفاف و محلول در آب از دیگر کاربردهای SSPS هستند (۱۱، ۵).

از سال ۱۹۶۱ تاکنون، تحقیقات متعددی به منظور استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا و بررسی ویژگی‌ها و کاربردهای آن انجام شده است (۶-۱۴). پژوهشگران SSPS ژاپنی در سال ۲۰۰۴ سه نوع کمترین و SSPS-M و SSPS-L بیشترین وزن مولکولی را دارند (۱۱).

با توجه به این مطالب و ارزش اقتصادی تفاله‌های صنایع غذایی و کاهش میران ضایعات، سعی شد در پژوهش حاضر، ضمن یافتن شرایط بهینه متوكسیل‌زدایی اکارا، تاثیر آن بر میزان استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا با استفاده از روش سطح پاسخ، بررسی شود و میزان کمی استخراج سه نوع پلی‌ساقارید محلول سویا (H, M, L) از اکارا حاصل از استخراج شیر سویا با و بدون متوكسیل‌زدایی، بازیافت انواع H و M (پلی‌ساقاریدهای محلول سویا با وزن مولکولی بالا) و ویژگی‌های فیزیکی و شیمیایی پودر نهایی تعیین شود.

• مواد و روش‌ها

اکارای مرطوب از شرکت سویاسان (با نام تجاری مکسوی) واقع در شهرک صنعتی هشتگرد در تابستان سال ۱۳۸۶ تهیه

۷۷٪ از سویا اختصاص یافته برای استحصال روغن، به کنجاله تبدیل می‌شود و به مصرف خوراک دام و طیور می‌رسد (۲). ماهانه، بالغ بر ۱۵ تن شیر سویا در ایران تولید می‌شود که ضایعات حاصل از آن (اکارا) نیز عمدتاً به عنوان خوراک دام و طیور، مورد استفاده قرار می‌گیرد. لازم به ذکر است که به ازای هر کیلوگرم شیر سویا بیش از ۶۰۰ گرم اکارا تولید می‌شود (۳).

گیاه سویا دارای سه گونه است که گونه Glycine max بیش از بقیه کشت می‌شود. سه بخش عمده لوبيای سویا عبارتند از: پوست، لپه‌ها و جوانه که به ترتیب ۲، ۸ و ۹۰ درصد وزن دانه را تشکیل می‌دهند. ترکیبات عمده سویا پروتئین، روغن، کربوهیدرات و خاکستر است. ایزوفلاؤن‌ها ترکیبات دیگر موجود در سویا هستند که خواص مختلف تغذیه‌ای و درمانی دارند (۴، ۱).

اکارا به تفاله‌های نامحلولی گفته می‌شود که طی استخراج پروتئین سویا در فرایندهای تولید ایزوله پروتئین سویا، شیر سویا و توفو به دست می‌آید. یکی از محدودیت‌های استفاده از اکارا، رطوبت (حدود ۸۰٪) است که آن را مستعد فساد می‌کند. به همین دلیل، اکارا عموماً به عنوان خوراک دام، مصرف می‌شود (۵). لازم به ذکر است که کربوهیدرات‌ها بخش قابل توجهی از ترکیب شیمیایی اکارا را تشکیل می‌دهند و تیمار قلیایی همراه با حرارت موجب متوكسیل‌زدایی (demethoxylation) گروه‌های کربوكسیل متیل استریفیه شده گالاکتورونیک اسید موجود در ترکیب اکارا می‌شود (۶).

پلی‌ساقاریدهای محلول سویا (soybean soluble polysaccharides) SSPS هستند که از لپه‌های دانه سویا تحت شرایط اسیدی و دمای بالا استخراج می‌شوند (۷، ۵). محققان ژاپنی طی بررسی‌هایی موفق به استخراج SSPS از اکارای ایزوله‌ی پروتئین سویا شده‌اند (۸). این مواد، ساختاری مشابه پکتین دارند و در زمرة پلی‌ساقاریدهای آنیونی بهشمار می‌روند. توزیع وزن مولکولی با استفاده از HPLC نشان دهنده سه جزء با وزن‌های مولکولی ۵۰۰۰، ۲۵۰۰۰ و ۵۵۰۰۰ دالتون است. Nakamura و همکاران، قسمت اعظم ساختار شیمیایی پلی‌ساقاریدهای محلول سویا با وزن مولکولی ۵۵۰۰۰ را

به مدت ۲۰ دقیقه سانتریفیوژ شدند. عصاره حاصل توسط کاغذ صافی واتمن شماره ۱ صاف شد. به منظور اطمینان از خروج کامل عصاره استخراجی به باقیمانده حاصل، هم‌حجم آب مقطر، افزوده شد. پس از مخلوط کردن، دوباره در 8000 g و به مدت ۲۰ دقیقه سانتریفیوژ شد. این عصاره هم توسط کاغذ صافی واتمن شماره ۱ صاف شد و بریکس آن توسط دستگاه رفراكتومتر ATAGO DR-A1 (مدل ۱۳-AD) ساخت ژاپن) اندازه‌گیری شد (۱۱، ۶).

روش محاسبه بازده استخراج از اکارای مرطوب: چون قسمت اعظم اکارای مرطوب را آب تشکیل می‌دهد، به منظور قابل مقایسه کردن بازده اکارای مرطوب با اکارای خشک، میزان ماده خشک اکارای مرطوب، برحسب ماده خشک اکارای خشک محاسبه شد. میانگین رطوبت اکارای مرطوب و اکارای خشک به ترتیب 78% و 42% در نظر گرفته شد. طبق محاسبات زیر، هر 250 g اکارای مرطوب، معادل $65/5\text{ g}$ اکارای خشک بود. به عبارت دیگر، میزان اکارای مرطوب استفاده شده حدود $2/6$ برابر میزان اکارای خشک مصرف شده بود. به همین دلیل، کلیه داده‌های مربوط به ماده خشک به دست آمده از استخراج انواع SSPS حاصل از اکارای مرطوب به عدد $2/6$ تقسیم شد. برای محاسبه بازده استخراج، مقدار ماده خشک به دست آمده بر عدد 65 تقسیم و در 100 ضرب شد.

$$1) \quad 78 - 42 = 73/8$$

$$2) \quad 100 - 73/8 = 26/2$$

$$3) \quad (26/2 \times 250) \div 100 = 65/5$$

$$4) \quad 65/5 \div 25 = 2/6$$

آزمون‌های مربوط به اکارای خشک آزمون‌های شیمیایی: برای اندازه‌گیری رطوبت، خاکستر، فیبر خام، چربی و پروتئین خام از روش‌های AOAC (۱۵) و برای تعیین مقدار کربوهیدرات محلول در آب از روش Deriaz (۱۶). برای این منظور، ابتدا کربوهیدرات‌های محلول توسط آب از بافت گیاهی استخراج شد (۱۷).

استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول به منظور یافتن شرایط بهینه متوكسیل زدایی: مطابق جدول ۱ آب مقطر به نسبت‌های مختلفی به 25 g از اکارای خشک اضافه شده

شد. کلیه مواد شیمیایی مورد استفاده (Analytical grade) در این پژوهش از شرکت Merck آلمان تهیه شد.

آزمون‌های مربوط به اکارای مرطوب

خشک کردن: برای افزایش مدت زمان نگهداری، اکارای مرطوب در گرمخانه EHRET (مدل TKL 4105) ساخت آلمان) در دمای $68 \pm 2^\circ\text{C}$ با پختن کردن به صورت تک لایه روی توری‌های فلزی، در مدت زمان 180 ± 15 دقیقه خشک شد. سپس توسط آسیای آزمایشگاهی SANYO (ساخت ژاپن) آسیاب شده و ذرات قابل عبور از الک با مش 40 در بسته‌های نایلونی بسته‌بندی شد. بسته‌ها تا قبل از مصرف، در یخچال (دمای 5°C) نگهداری شدند. به منظور اندازه‌گیری درصد رطوبت اکارای مرطوب و خشک شده از روش AOAC استفاده شد (۱۵).

استخراج انواع SSPS با اعمال متوكسیل زدایی از اکارای مرطوب: ابتدا شرایط بهینه متوكسیل زدایی تعیین شد. سپس سه نوع پلی‌ساقارید محلول سویا به این ترتیب استخراج شدند: حدود 250 g اکارای مرطوب با 6 برابر وزن خود، آب مخلوط شد و pH مخلوط توسط محلول هیدروکسید سدیم (3 نممال) به 12 رسانده شد. برای تنظیم pH از pH متر Metrohm مدل ۷۴۴ ساخت سوئیس (سوئیس) استفاده شد. سپس نمونه‌ها در بن ماری Kottermann (ساخت آلمان) به مدت یک ساعت تحت دمای 90°C تیمار شدند. در مرحله بعد، نمونه‌ها توسط دستگاه سانتریفیوژ Kubota مدل ۶۹۰۰ ساخت ژاپن) در 8000 g به مدت ۲۰ دقیقه سانتریفیوژ شدند و دو فاز از یکدیگر جدا شدند. به فازِ جامدِ باقیمانده، آب مقطر، افزوده و هم‌زده شد (حجم آب مقطر به اندازه فازِ جامد بود). برای استخراج انواع L و M، pH مخلوط با استفاده از اسید کلریدریک غلیظ ($37\%/\text{v}$) به ترتیب به 3 و $4/5$ رسانده شد و سپس در اتوکلاو (75 لیتری ریحان طب مدل F 2000 ساخت ایران) به مدت 2 ساعت در دمای 121°C قرار گرفت. در حالی که برای استخراج نوع H قبل از اتوکلاو کردن، pH به $4/5$ رسانده شد و سپس نمونه‌ها در اتوکلاو (Astell مدل 240 AMB ساخت انگلستان) در دمای 130°C به مدت 3 ساعت قرار گرفتند. نمونه‌ها پس از خروج از اتوکلاو و رسیدن به دمای محیط، در 8000 g

استفاده شده (۲۵ گرم) تقسیم و سپس در عدد ۱۰۰ ضرب شد.

آزمون‌های مربوط به عصاره استخراجی

خشک کردن عصاره: برای تعیین میزان ماده خشک حاصل از هر استخراج، پس از اندازه‌گیری حجم عصاره استخراجی و اندازه‌گیری بریکس آن، عصاره حاصل جهت تغليظ به دستگاه تبخیرکننده چرخان، منتقل شد. عصاره جهت خشک کردن انجام‌دادی با مایکروویو، درون کیسه‌های پلاستیکی در فریزر 18°C –نگهداری شد. عصاره توسط دستگاه تبخیرکننده چرخان تحت خلا (Heidolph مدل LR4001-Efficient) در دمای 55°C به مدت ۲ ساعت تغليظ شد. عصاره تغليظ شده، درون بالن پیرکس در فریزر (-18°C) منجمد و سپس توسط دستگاه مایکروویو تحت خلا در شدت‌های 50°C و 30°C توان اسمی دستگاه خشک شد (۱۹، ۲۰). پس از خشک کردن، میزان ماده خشک استخراجی، توزین و به صورت مواد جامد کل گزارش شد.

روش خالص‌سازی پلی‌ساکاریدهای H و M: برای خالص‌سازی پلی‌ساکاریدهای H و M به عصاره‌های استخراجی از پلی‌ساکاریدهای L، M و H، حدود ۱ تا ۱/۵ برابر حجم آن‌ها اتانول $99/5\%$ اضافه شد و به منظور تسریع عمل ترسیب، مدت ۱۰ دقیقه در 5000 g سانتریفوژ شدند. فاز ترسیب شده به ترتیب با الكل 80°C و 90°C سپس استن شست و شو داده شد. به منظور تسریع در خروج رطوبت و کوتاه کردن زمان خشک شدن، پلی‌ساکاریدهای محلول با مقدار جزئی استن، مخلوط شده و در 8000 g به مدت ۲۰ دقیقه سانتریفوژ شد. سپس با استفاده از آون در دمای $50 \pm 2^{\circ}\text{C}$ به مدت 180 ± 15 دقیقه خشک شد (۲۱).

آزمون‌های مربوط به پودر پلی‌ساکاریدهای محلول: برای اندازه‌گیری پروتئین و خاکستر پودر پلی‌ساکاریدهای H و M، طبق روش‌های AOAC عمل شد (۱۵). به منظور اندازه‌گیری قند کل از روش Dubois و همکاران استفاده شد (۲۰).

طراحی آزمایش و تجزیه و تحلیل آماری: با توجه به اهداف این تحقیق، از روش سطح پاسخ RSM و از طرح مرکب مرکزی CCD نوع طراحی مرکز وجه CCF با دو

و توسط محلول ۳ نرمال هیدروکسید سدیم، pH مخلوط به ۱۲ رسانده شد. سپس نمونه‌ها داخل بن‌ماری به مدت یک ساعت مطابق جدول ۱ تحت ترکیب دمایی قرار گرفتند. در مرحله بعد، نمونه‌ها توسط دستگاه سانتریفوژ در 5000 g به مدت ۱۰ دقیقه سانتریفوژ شدند. پس از جدا کردن دو فاز از یکدیگر، هم‌حجم فاز جامد به آن آب مقطر، اضافه شد و پس از همزدن، pH مخلوط با کمک اسید کلریدریک غلیظ به ۵ رسانده شد. سپس برای استخراج همی‌سلولز، نمونه‌ها توسط اتوکلاو در دمای 121°C به مدت ۱ ساعت تیمار شدند. پس از خروج از اتوکلاو، دوباره نمونه‌ها توسط دستگاه سانتریفوژ در 5000 g به مدت ۱۰ دقیقه سانتریفوژ شدند و در آخرین مرحله، فاز مایع با کمک کاغذ صافی و اتمن شماره ۱ صاف شد. سپس بریکس و حجم عصاره اندازه‌گیری شد (۶).

استخراج انواع SSPS با اعمال متوكسیل‌زدایی از اکارای خشک: استخراج انواع پلی‌ساکاریدهای محلول از اکارای خشک نیز مانند روش اشاره شده در استخراج از اکارای مرتبط با اعمال متوكسیل‌زدایی انجام شد. با این تفاوت که در این مرحله، از ۲۵ گرم اکارای خشک استفاده شد. در این روش نیز اکارای خشک با 6 g برابر وزنش آب، مخلوط شد و پس از رساندن pH ۱۲، یک ساعت در دمای 90°C در حمام آب گرم حرارت داده شد. سپس در 8000 g به مدت ۲۰ دقیقه سانتریفوژ و هم‌حجم فاز جامد به آن آب مقطر اضافه شد. سپس سه نوع SSPS مانند روش قبلی استخراج شدند.

استخراج انواع SSPS بدون متوكسیل‌زدایی: در این روش، مراحل افزودن سود، حرارت دادن در حمام آب گرم و سانتریفوژ کردن حذف شد. مقدار ۲۵ گرم اکارای خشک با 150 ml آب مقطر مخلوط و ادامه روند مطابق روش قبلی انجام شد.

روش محاسبه بازده استخراج: به منظور محاسبه بازده استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول سویا و بازده استخراج پلی‌ساکاریدهای H و M میزان ماده خشک به دست آمده از استخراج یا مقدار پودر حاصل از خالص‌سازی پلی‌ساکاریدهای محلول H و M بر مقدار اکارای خشک

نمودارهای مربوط به روش سطح پاسخ از نرمافزار Sigma Plot 2000 استفاده شد.

• یافته‌ها

ترکیب شیمیایی اکارای شیر سویا: براساس آنالیزهای که به منظور تعیین مقادیر ترکیبات موجود در اکارای مرطوب حاصل از شیر سویا صورت گرفت، رطوبت آن در حدود 78 ± 2 درصد به دست آمد. چون اکارا رطوبت بسیار زیادی دارد و مستعد فساد است، نخست اکارای مرطوب تهیه شده از کارخانه، توسط آون خشک شد و رطوبت آن به $4/2 \pm 0/2$ درصد رسانده شد. سپس، سایر ترکیبات موجود در اکارا اندازه‌گیری شد. مقادیر بر اساس وزن خشک در جدول ۲ نشان داده شده است. همان‌گونه که در جدول ۲ مشاهده می‌شود، حاصل جمع ترکیبات ذکر شده، کمتر از ۱۰۰ است $(77/32 \pm 1/7)$ احتمال داده می‌شود که $22/68 \pm 1/7$ درصد از ترکیب شیمیایی اکارا مربوط به فیبر محلول باشد.

تأثیر دما و نسبت آب به اکارا بر میزان استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا: با توجه به جدول ۳ با افزایش میزان مصرف آب، میزان مواد جامد کل عصاره، کاهش یافت و افزایش دما موجب افزایش میزان استخراج شد. همان‌گونه که مشاهده می‌شود، بیشترین میزان مواد جامد کل در دمای 90°C و نسبت $1:6$ آب به اکارا حاصل شد. با استفاده از روش آماری سطح پاسخ، معادله‌ی زیر به عنوان مدل رگرسیونی برای پیش‌بینی میزان مواد جامد کل به دست آمد که ارتباط تجربی بین میزان مواد جامد کل عصاره استخراجی و متغیرهای آزمایش به صورت کدگذاری شده را نشان می‌دهد.

$$Y = ۳/۸۲۴۱ + ۰/۱۵X_1 - ۰/۴۳۳۳X_2 + ۰/۲۱۵۵X_1^2 + ۰/۰۶۵۵X_2^2 + ۰/۰۵X_1X_2$$

متغیر مستقل برای مطالعه و تعیین ترکیب بهینه متغیرها استفاده شد. در این طراحی، X_1 (دما) و X_2 (نسبت آب به اکارا) متغیرهای مستقل بودند و متغیر وابسته مواد جامد کل استخراجی بود (جدول ۱).

جدول ۱- نمایش متغیرهای مستقل فرایند و مقادیر آن‌ها

علائم						متغیرهای مستقل
+1	۰	-1	Coded	Uncoded		دما (درجه سانتی‌گراد)
۹۰	۷۵	۶۰	X_1	X_1		نسبت آب به اکارا (وزنی/ وزنی)
۱۰	۸	۶	X_2	X_2		

تعداد نمونه‌های آزمایش مطابق جدول ۳ جمیعاً ۱۳ مورد بود که در این میان ۵ آزمون مربوط به تکرار نقطه مرکزی بودند و همچنین نقاط برای تخمین خطای آزمایش استفاده شدند (۲۱). در کدگذاری متغیرها از رابطه زیر استفاده شد.

$$x_i = (X_i - \bar{X}_i)/dx_i$$

که x_i = مقدار بدون بعد متغیر مستقل فرایند، \bar{X}_i مقدار واقعی متغیر مستقل فرایند، dx_i = مقدار واقعی متغیر مستقل در نقطه مرکزی و dx_i تغییر پله‌ای است. کدهای مشخص شده عبارتند از:

$$x_1 = (X_1 - ۷۵)/۸ \quad x_2 = (X_2 - ۰)/۲ \quad \text{نسبت آب به اکارا} = ۰/۲$$

میانگین مواد جامد کل به دست آمده از ۲ مرتبه تکرار هر آزمایش به عنوان متغیر وابسته یا پاسخ (Y) و نتایج آزمون بر اساس معادله درجه دوم زیر تحلیل شد.

$$Y = \beta_0 + \beta_1 X_1 + \beta_2 X_2 + \beta_{11} X_1^2 + \beta_{22} X_2^2 + \beta_{12} X_1 X_2$$

در این فرمول Y = پاسخ پیش‌بینی شده، β_0 = ضریب ثابت، β_1 و β_2 = اثرات خطی، β_{11} و β_{22} = اثر مربعات و β_{12} = اثر متقابل است (۱۸). به منظور تجزیه و تحلیل اطلاعات، به دست آوردن ضرایب مدل و رسم

جدول ۲- میانگین ترکیبات عمده موجود در اکارای خشک حاصل از شیر سویا

نوع ترکیب	چربی	پروتئین	خاکستر	کربوهیدرات‌ها	فیبر خام	فیبر محلول
درصد	۱۱/۷±۰/۵	۴۱/۳±۰/۶	۳/۶±۰/۱	۱۷/۱±۰/۲	۳/۶۲±۰/۳	۲۲/۶۸±۱/۷

مطابق جدول ۴ میزان مواد جامد کل با تابع درجه اول نسبت آب به اکارا ($P < 0.0001$) و دما ($P < 0.01$) تعیین شد که تأثیر معناداری بر میزان مواد جامد کل عصاره داشت. به عبارت دیگر، با توجه به ضرایب به دست آمده، رابطه خطی و مستقیمی بین متغیرهای مستقل و مواد جامد کل برقرار بود: هر چه میزان متغیرهای مستقل، افزایش می‌یافتد، میزان مواد جامد کل نیز افزایش می‌یافتد. بررسی اثر مربعات نیز حاکی از آن بود که نسبت آب به اکارا به شکل تابع درجه دوم ($P < 0.01$) بر میزان مواد جامد کل اثر دارد. بنابراین، به نظر می‌رسد که از بین دو متغیر مستقل (دما و نسبت آب به اکارا) نسبت آب به اکارا در میزان پاسخ (مواد جامد کل) تأثیر بیشتری داشته باشد. نتایج نشان می‌دهد که اثر مربعات دما و اثر متقابل این دو متغیر مستقل بر میزان مواد جامد کل، معنادار نیست ($P > 0.05$).

جدول ۴- نمایش میزان معنادار بودن ضریب رگرسیون روى میزان مواد جامد کل استخراجی

P	t	خطای استاندارد	میزان ضریب	ضریب
<0.0001	97/8952	0.0391	2/8241	β_0
0.0059	3/9055	0.0384	-0.1500	β_1
<0.0001	-11/2827	0.0384	-0.4333	β_2
0.3231	1/0630	0.0470	0.2155	β_{11}
0.0067	3/8072	0.0566	0.0655	β_{22}
0.2851	1/1574	0.0566	0.0500	β_{12}

در شکل ۱ تأثیر تغییر نسبت آب به اکارا و دمای استخراج بر میزان مواد جامد کل استخراجی توسط نمودار سطح پاسخ نشان داده شده است. همان‌گونه که مشاهده می‌شود. حداکثر مقدار مواد جامد کل در محدوده‌ی دمای 90°C و نسبت $6 : 1$ (آب به اکارا) به دست آمد.

طبق جدول ۳ مقایسه مقادیر تجربی اندازه‌گیری شده (Y_0) با مقادیر پیش‌بینی شده (Y) تطابق این اعداد را نشان می‌دهند. این موضوع همبستگی بسیار خوب بین نتایج به دست آمده با روش تجربی و مقادیر پیش‌بینی شده توسط مدل با روش آماری را نشان می‌دهد. مطابق نتایج تجزیه‌ی واریانس (ANOVA) برای مواد جامد کل استخراج شده، مقدار P به دست آمده ($P < 0.0001$) نشان‌دهنده سطح بالای معنادار بودن دو متغیر مستقل به کار رفته بر میزان پاسخ حاصل (مواد جامد کل) است. مقدار عددی R و R^2 نیز حاکی از این موضوع است که مدل رگرسیون تا چه حد می‌تواند تعیین کننده انحراف داده‌ها باشد و هر چه R^2 به واحد نزدیک باشد. پاسخ به دست آمده از مدل تجربی، به اعداد واقعی نزدیک‌تر است (۲۲). بنابراین، با توجه به نزدیک بودن R^2 به ۱ ($R^2 = 0.95957$, $R = 0.977957$) نتیجه‌گیری کرد که رابطه Y به خوبی توانسته است، ارتباط بین متغیرهای استخراج (دما و نسبت آب به اکارا) و مواد جامد کل عصاره استخراج شده را نشان دهد.

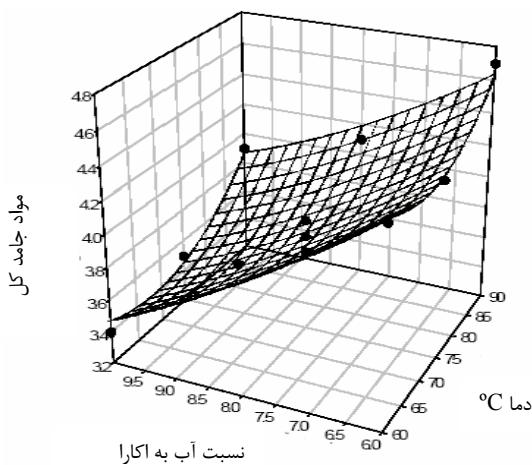
جدول ۳- نمایش طراحی آزمون‌ها براساس مدل طرح مرکزی با دو متغیر(دما و نسبت آب به اکارا خشک) به همراه نتایج (مواد جامد کل استخراجی) اندازه‌گیری شده و پیش‌بینی شده

آزمون	شماره	مقادیر پیش‌بینی شده (Y)	نتایج آزمایش (Y_0)	نتایج متغیرها	نتایج پیش‌بینی شده	
					X_2	X_1
۱	۱	۳/۹	۴	•	-1	1
۲	۲	۴/۳	۴/۳	-1	•	2
۳	۳	۴/۲	۴/۱	•	+1	3
۴	۴	۳/۸	۳/۹	•	•	4
۵	۵	۳/۵	۳/۵	+1	•	5
۶	۶	۳/۸	۳/۸	•	•	6
۷	۷	۴/۶	۴/۷	-1	+1	7
۸	۸	۳/۸	۳/۹	•	•	8
۹	۹	۳/۵	۳/۴	+1	-1	9
۱۰	۱۰	۳/۹	۳/۹	+1	+1	10
۱۱	۱۱	۴/۴	۴/۴	-1	-1	11
۱۲	۱۲	۳/۸	۳/۸	•	•	12
۱۳	۱۳	۳/۸	۳/۷	•	•	13

متوكسیل زدایی نشده بودند، بیشترین میزان مواد جامد کل و بازده استخراج به ترتیب نوع H، L و M به دست آمد. بنابراین، می‌توان نتیجه گرفت که کمترین میزان بازده استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول در هر دو حالت (با و بدون متوكسیل زدایی)، مربوط به نوع M بوده است.

متوكسیل زدایی موجب افزایش ماده خشک عصاره استخراجی در دو نوع L و M شد. این افزایش در نوع H جزئی بود. بیشترین ماده خشک کل استخراجی به نوع L متوكسیل زدایی شده تعلق داشت. میزان ماده خشک استخراجی پس از شستشو حدود ۳۲-۱۷٪ ماده خشک استخراجی حاصل از عصاره اولیه بود (جدول ۵). این مقدار، چشمگیر به نظر می‌رسد و حاکی از آن است که شستشوی انجام شده، توانسته موجب خارج شدن عصاره باقیمانده شود و بازده استخراج را افزایش دهد. ولی به علت مصرف آب زیاد و صرف هزینه و نیاز به تغییط کردن عصاره استخراجی، انجام این مرحله، چندان مقوون به صرفه نیست. همان‌گونه که در جدول ۵ دیده می‌شود، بیشترین بازده استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول سویا در مواردی که متوكسیل زدایی اعمال شده، به ترتیب مربوط به انواع L، H و M بوده است.

برطوب و خشک) و انجام فرایند متوكسیل زدایی روی میزان ماده خشک استخراجی و بازده استخراج پلی‌اساکریدهای محلول سوپا



شکل ۱- نمایش نمودار سه بعدی سطح پاسخ مربوط به تاثیر تغییرات نسبت آب به اکارا (وزنی/وزنی) و دما ($^{\circ}\text{C}$) بر میزان مواد چامد کل استخراج شده

تأثیر اعمال متوكسیل زدایی روی میزان مواد جامد کل عصاره استخراجی و بازده استخراج: جدول ۵ مقادیر مادهٔ خشک عصاره استخراجی، مادهٔ خشک استخراجی حاصل از شستشو و کل مادهٔ خشک استخراجی را نشان می‌دهد. مطابق داده‌های این جدول، در فرایند استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول از اکارای خشک با متوكسیل زدایی، میزان مادهٔ خشک عصاره استخراجی و به دنبال آن، بازده استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول سویا در نوع I بیشترین و در نوع M کمترین مقدار بود. اما در عصاره‌هایی که

نوع اکارا											
اکارای مرطوب			اکارای خشک						نوع پلی ساکارید		
با متوكسیل زدایی			بدون متوكسیل زدایی			با متوكسیل زدایی					
H	M	L	H	M	L	H	M	L			
۱۵/۱ ±۰/۱۹	۱۱/۱ ±۰/۳۳	۱۶/۴ ±۰/۰۲	۶/۸ ±۰/۲۴	۵/۷ ±۰/۳۳	۶ ±۰/۴۸	۶/۷ ±۰/۱۸	۶/۴ ±۰/۳۱	۸ ±۰/۴۴	ماده خشک عصاره استخراجی (g)		
۳/۶۵ ±۰/۲۴	۵/۸۵ ±۰/۲	۵/۷۶ ±۰/۳۵	۱/۷ ±۰/۱۸	۱ ±۰/۱۶	۱/۹۲ ±۰/۳۳	۲ ±۰/۲۴	۱/۱ ±۰/۱۱	۱/۶ ±۰/۱۶	ماده خشک استخراجی پس از شست و شو (g)		
۹/۴ ±۰/۲۲	۸/۵ ±۰/۲۷	۱۱/۱ ±۰/۴۴	۴/۳ ±۰/۲۱	۳/۴ ±۰/۲۰	۴ ±۰/۴	۴/۴ ±۰/۲۱	۳/۸ ±۰/۲۱	۴/۸ ±۰/۳	کل ماده خشک استخراجی (g)		
۲۸/۹ ±۰/۷	۲۶/۲ ±۰/۸	۳۴/۲ ±۱/۳	۳۴ ±۲/۱	۲۶/۸ ±۲/۴	۳۱/۷ ±۳/۲۶	۳۴/۸ ±۲/۱	۳۰ ±۲/۱	۳۸/۴ ±۲/۴	بازده استخراج (%)		
۱۲/۷۴ ±۰/۳۷	۱۱/۸۳ ±۰/۵۱	۶/۶۳ ±۰/۸۵	۵/۸ ±۰/۷	۷/۷ ±۰/۴	۶/۴ ±۱/۱	۵/۶ ±۰/۲۶	۵/۲۱ ±۰/۰۲	۴/۳۴ ±۰/۶۲	وزن پودر کل پس از خالص سازی (g)		
۱۹/۶ ±۱/۴۸	۱۸/۲ ±۲/۰۴	۱۰/۲ ±۳/۴	۲۳/۲ ±۲/۸	۳۰/۸ ±۱/۶	۲۵/۶ ±۴/۴	۲۲/۴ ±۱/۰۴	۲۰/۸ ±۲/۱۲	۱۷/۴ ±۲/۴۴	بازده استخراج پودر پس از خالص سازی (%)		

جدول ۶- ترکیب شیمیایی پودر پلی‌ساکاریدهای محلول سویای حاصل از اکارای خشک با و بدون متوكسیل‌زادایی

بدون متوكسیل‌زادایی			با متوكسیل‌زادایی			ترکیب شیمیایی
H	M	L	H	M	L	
۶۳/۴ ± ۰/۶۴	۶۲/۷ ± ۰/۷۸	۵۷/۸ ± ۱/۲۹	۶۸/۴۳ ± ۲/۳	۷۱/۴ ± ۱/۲	۷۳/۷ ± ۰/۸۲	قند کل (درصد)
۴/۳ ± ۰/۰۷	۴/۲ ± ۰/۱	۲/۲۶ ± ۰/۳۱	۸/۱۶ ± ۰/۱	۶/۷۴ ± ۰/۱۷	۲/۷۵ ± ۰/۲۳	خاکستر (درصد)
۳۲/۱ ± ۰/۶۷	۳۱/۷ ± ۱/۸	۳۷/۶ ± ۱/۲	۲۲/۸۲ ± ۰/۹۳	۲۰/۱ ± ۲/۳	۲۲/۴۵ ± ۱/۴	پروتئین (درصد)

ترکیب شیمیایی پودر پلی‌ساکاریدهای H و M: جدول ۶ مقادیر به قند کل، خاکستر و پروتئین موجود در پودر پلی‌ساکاریدهای محلول سویا را نشان می‌دهد. مقایسه قند کل سه نوع پودر پلی‌ساکارید استخراج شده (با متوكسیل‌زادایی) نشان دهنده یک سیر نزولی به ترتیب در انواع L, M و H بود. در حالی که در میزان قند کل پودرهایی که متوكسیل‌زادایی روی آن‌ها انجام نشده بود، روند معکوسی مشاهده شد. نتایج نشان داد که در هر دو روش (استخراج با و بدون متوكسیل‌زادایی) کمترین و بیشترین میزان خاکستر به ترتیب در انواع L و H بود. به علاوه، میزان خاکستر در پودر پلی‌ساکاریدهای متوكسیل‌زادایی شده، نسبت به نوع متوكسیل‌زادایی نشده، بیشتر بود. در پودرهای حاصل از استخراج (با و بدون متوكسیل‌زادایی) بیشترین میزان پروتئین در نوع L و کمترین مقدار آن در نوع M مشاهده شد. در ضمن، مقدار پروتئین در پودرهای متوكسیل‌زادایی نشده، بیشتر بود.

۰ بحث

آنالیزهای انجام شده روی اکارا نشان داد که میزان پروتئین به نحو چشمگیری بیش از مقدار گزارش شده توسط Kronenberg و همکاران (۱۹۹۵) بود (۲۳). همچنین، در مقایسه با اکارایی که Furuta و همکاران (۱۹۹۸) برای استخراج SSPS استفاده کرده بودند، میزان پروتئین و چربی، بسیار بیشتر و میزان کربوهیدرات، کمتر بود (۱۲). احتمالاً این عوامل می‌توانند در پایین بودن میزان استخراج نسبت به تحقیق مذکور مؤثر باشند. همان‌گونه که ذکر شد افزایش دما و کاهش میزان آب افزوده شده به اکارای خشک در مرحله متوكسیل‌زادایی، سبب افزایش میزان مواد جامد کل در عصاره استخراجی

تأثیر انجام عملیات خالص‌سازی روی میزان بازده استخراج پودر پلی‌ساکاریدهای محلول سویا: در پودرهایی که استخراج آن‌ها با متوكسیل‌زادایی همراه بود، بیشترین میزان پودر پلی‌ساکاریدهای با وزن مولکولی بالا و بازده استخراج، در نوع H و کمترین میزان آن‌ها در نوع L مشاهده شد (جدول ۵). به علاوه، میزان پودر پلی‌ساکاریدهای محلول نوع M و H تشابه زیادی داشتند. مقایسه میزان و بازده استخراج پودر پلی‌ساکاریدهای H و M در استخراج با و بدون متوكسیل‌زادایی نشان داد که مقدار پودر حاصل در حالت بدون متوكسیل‌زادایی، بیشتر است. همچنین، در پودرهایی که متوكسیل‌زادایی قبل از استخراج، انجام نشده بود، بیشترین میزان پلی‌ساکاریدهای H و M و بازده استخراج در نوع M و کمترین آن‌ها در نوع H دیده شد. طبق بررسی حاضر، میانگین بازده استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول حدود ۳۲/۶٪ برآورد شد.

تأثیر خشک کردن اکارا بر میزان استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول سویا: میزان ماده خشک عصاره‌های استخراجی از اکارای مرطوب به ترتیب از نوع L, H به M کاهش یافت (جدول ۵) که در مقایسه با اکارای خشک متوكسیل‌زادایی شده، روند مشابهی را طی کرد. ولی مقایسه میزان ماده خشک عصاره‌های استخراجی، بازده استخراج پلی‌ساکاریدهای محلول سویا و پلی‌ساکاریدهای H و M در اکارای مرطوب و خشک (با متوكسیل‌زادایی) نشان داد که مقادیر ماده خشک و بازده استخراج در عصاره‌هایی که از اکارای خشک تهیه شده بودند، بیشتر بود.

نیز مستعد استخراج شدن میزان زیادی از پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالاست و نتیجه به دست آمده، دور از انتظار نبود (۱۰، ۱۲). پژوهش Furuta و همکاران (۱۹۹۸) نتایج بررسی حاضر را تأیید می‌کند (۱۲). احتمالاً طی روند متوكسیل زدایی pH قلیایی شرایط فرایند سبب می‌شود که پلی‌ساقاریدهای محلول سویا با وزن مولکولی بالا به مقدار کمتری استخراج شوند. از آنجا که روش استخراج به کار رفته در نوع H برای استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالا مناسب است، دلیل پایین بودن میزان پودرها پس از خالص‌سازی را می‌توان این طور توجیه کرد که در استخراج بدون متوكسیل زدایی، پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالا به مقدار بیشتر و با طول زنجیر بیشتری استخراج می‌شوند که در مورد نوع H نیز همین‌طور بوده و میزان اتanol مصرفی برای ترسیب پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالا در این مورد، کافی نبوده است. بنابراین، در مواردی که متوكسیل زدایی انجام نشده بود، شرایط استخراج مربوط به نوع M حالت مطلوب‌تری برای دستیابی به حداقل مقدار پودر پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالاست. شاید به همین علت باشد که در پژوهش‌های گذشته برای استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا از شرایط دمایی و pH مشابه نوع M استفاده شده است (۷). Furuta و همکاران (۱۹۹۸) نیز گزارش کرده‌اند که بیشترین مقدار استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا با وزن مولکولی بالا در دمای 120°C ، $\text{pH}=5$ و زمان $1/5$ و ۳ ساعت اتفاق می‌افتد که بی‌شباهت به روند استخراج نوع M نیست. میزان بازده استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا در این تحقیق حدود $12/7\%$ کمتر از بازده استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا از اکارای ایزوله پروتئین سویا بود (۸). دلیل این تفاوت را می‌توان به تفاوت بین ترکیبات اکارای شیر سویا و ایزوله پروتئین سویا نسبت داد.

شد. احتمالاً افزایش دما در این مرحله توانسته موجب شکستن پیوندها و سست شدن ساختار اکارا شود و همین موضوع در افزایش میزان استخراج، موثر بوده است. هم‌چنین، افزایش میزان آب در مرحله متوكسیل زدایی باعث کاهش میزان استخراج شد. طبق قانون انتشار، هر چه اختلاف غلظت مواد بین دو سامانه، بیشتر باشد، انتشار مواد از سامانه غلیظتر به سامانه با غلظت پایین‌تر، بیش‌تر خواهد بود. بنابراین، با افزایش میزان آب، اختلاف غلظت مواد محلول بین بافت اکارا و مایع اطراف آن نیز بیش‌تر شده و با افزایش میزان آب، مقدار مواد محلول بیش‌تری در اثر پدیده انتشار از بافت اکارا خارج و به فاز مایع منتقل شده است. از طرف دیگر، دور ریختن فاز مایع، پس از سانتریفوژ کردن در ادامه مرحله متوكسیل زدایی (که حاوی مقداری از مواد محلول در آب بوده) هم می‌تواند عامل موثری در کاهش میزان مواد جامد کل در عصارة نهایی باشد.

از آنجا که تفاوت روش استخراج انواع L و M مربوط pH استخراج بود، می‌توان نتیجه گرفت که پس از متوكسیل زدایی، پایین بودن pH موجب افزایش بازده استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا شده است. دما و مدت زمان استخراج انواع H و M با یکدیگر متفاوت بود. به عبارت دیگر، در شرایط بدون متوكسیل زدایی افزایش دما و مدت زمان حرارت‌دهی موجب افزایش بازده استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا شد.

با توجه به یافته‌های بررسی حاضر، بهنظر می‌رسد که شرایط مربوط به استخراج نوع L، فقط پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی پایین را از ساختار اکارا خارج می‌کند و امکان استخراج برای پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی متوسط و بالا، کمتر است. چون الكل سبب رسوب پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالا می‌شود، طبیعی است که با افزودن آن نتوان مقدار قابل توجهی از پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالا را استحصلان کرد. هم‌چنین، شرایط استخراج در انواع H و M

و بدون متوكسیل زدایی) به ترتیب به انواع L، H و M اختصاص داشت و از این نظر، بین یافته‌های این پژوهش و مطالعه Nakamura و همکاران (۲۰۰۴) هم خوانی وجود دارد (۱۰).

با توجه به داده‌های پژوهش حاضر می‌توان نتیجه‌گیری کرد که اکارای حاصل از شیر سویا به عنوان ضایعات کارخانه‌های تولید فراورده‌های سویا منبع بسیار خوبی برای استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا محسوب می‌شود و در ضمن، به کارگیری روش سطح پاسخ برای یافتن شرایط بهینه متوكسیل زدایی در بازده استخراج، روش موثری است.

بهترین شرایط استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالا با انجام متوكسیل زدایی، شرایط پلی‌ساقاریدهای نوع H و بدون متوكسیل زدایی، شرایط پلی‌ساقاریدهای نوع M بود. متوكسیل زدایی موجب افزایش ماده خشک عصاره و بازده استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول، کاهش بازده استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالا پس از خالص‌سازی، افزایش قند کل پودر حاصل از خالص‌سازی پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالا و افزایش خاکستر آن شد. خشک کردن نیز موجب افزایش بازده استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول شد. احتمالاً سانتریفیوژ کردن پس از متوكسیل زدایی، مقداری پروتئین، وارد فاز مایع شده و در نهایت، دور ریخته شده است. همین موضوع میزان پروتئین پودرهای متوكسیل زدایی شده را کاهش داده است.

سپاسگزاری

به این وسیله از مدیریت و کارشناسان محترم شرکت سویاسان برای در اختیار گذاشتن اکارای شیر سویا قدردانی می‌شود.

مطابق یافته‌های این بررسی، خشک کردن اکارا نه تنها موجب تغییر ماهیت اکارا نشد، بلکه به افزایش میزان استخراج پلی‌ساقاریدهای محلول سویا نیز کمک کرد. طبق یافته‌های این بررسی در استخراج پلی‌ساقاریدهای اکارای مرطوب، میزان پودر پلی‌ساقاریدهای محلول با وزن مولکولی بالا و بازده استخراج آن‌ها در مقایسه با استخراج از اکارای خشک، کمتر بود.

یافته‌های بررسی حاضر نشان داد که انجام متوكسیل زدایی در میزان قند کل پودر پلی‌ساقاریدهای محلول سویا موثر بود و میزان قند کل را افزایش داده است. احتمالاً متوكسیل زدایی در شکسته شدن بیشتر قندهای مرکب و تولید قندهای ساده تأثیر داشته است که یک دلیل آن، مربوط به همان مواد اضافه شده (هیدروکسید سدیم) است که سبب افزایش خاکستر شده و دلیل دیگر به تغییر شرایط pH محیط و امکان ایجاد تغییر در ساختار اکارا مربوط می‌شود که در مرحله استخراج، مقدار خاکستر بیشتری از بافت اکارا خارج شده است.

همان‌گونه که در جدول ۶ دیده می‌شود، درصد قابل توجهی از ترکیب پودرهای پلی‌ساقاریدهای محلول سویا به قند کل و پروتئین مربوط است که مقایسه این داده‌ها با یافته‌های Nakamura و همکاران (۲۰۰۴) نشان می‌دهد، مقدار قند کل، کمتر و میزان پروتئین استخراج شده، بیشتر از مقدار گزارش شده توسط آن‌ها بوده است. احتمالاً دلیل این تفاوت، به بالا بودن میزان پروتئین اکارای مصرفی مربوط می‌شود (۱۰). طبق نتایج پژوهش حاضر، قندها قسمت اعظم وزن پودر پلی‌ساقاریدهای محلول سویا را به خود اختصاص می‌دهند که این نتیجه با گزارش Maeda (۲۰۰۰) مطابقت دارد. وی میزان خاکستر پودر پلی‌ساقاریدهای محلول سویا را ۸/۶ گزارش کرد که این میزان خاکستر با میزان خاکستر پودر پلی‌ساقاریدهای محلول نوع H متوكسیل زدایی شده مطابقت دارد (۵). بیشترین میزان پروتئین استخراجی (با

• References

1. Ke Shun L. Soybeans: Chemistry, Technology and Utilization. New York: International Thomson Publishing; 1997.
2. Anon. Available at: <http://www.sanayenews.com>. Accessed: 10th June 2008.
3. Anon. Available at:<http://www.maxsoy.com>. Accessed: 10th June 2008.
4. Lo G. Nutritional and physical properties of dietary fiber from soybeans. *Cereal Foods World*, 1989; 34: 439- 443.
5. Maeda H. Soluble soybean polysaccharide. In: Phillips GO and Williams PA, (editors). *Handbook of hydrocolloids*. USA: CRC Press; 2000. pp 309-319.
6. Maeda H, Furuta H, Yoshida R, Takahashi T, Sato Y, Hisakawa M, Teranishi S. Water-soluble polysaccharide and a process for producing the same. US Patent Application 647558, 1998.
7. Nakamura A, Furuta H, Maeda H, Nagamatsu Y, Yoshimoto A. Analysis of structural components and molecular construction of soybean soluble polysaccharides by stepwise enzymatic degradation. *Biosci, Biotech, Biochem*, 2001; 65(10): 2249-2258.
8. Furuta H, Maeda H. Rheological properties of water-soluble soybean polysaccharides extracted under weak acidic conditions. *Food Hydrocoll*. 1999; 13(3): 267- 274.
9. Nakamura A, Yoshida R, Maeda H, Corredig M. The stabilizing behaviour of soybean soluble polysaccharide and pectin in acidified milk beverages. *Intl Dairy J*, 2006; 16: 361-369.
10. Nakamura A, Takahashi T, Yoshida R, Maeda H, Corredig M. Emulsifying properties of soybean soluble polysaccharide. *Food Hydrocoll*, 2004; 18(5): 795-803.
11. Furuta H, Nakamura A, Ashida H, Asano H, Maeda H, Mori T. Properties of rice cooked with commercial water-soluble soybean polysaccharides extracted under weakly acidic conditions from soybean cotyledons. *Biosci, Biotech, Biochem*, 2003; 67(4): 677- 683.
12. Furuta H, Takahashi T, Tobe J, Kiwata R, Maeda H. Extraction of water-soluble soybean polysaccharides extracted under acidic conditions. *Biosci, Biotech, and Biochem*, 1998; 62(12): 2300-2305.
13. Kawamura S, Narasaki T. Study on carbohydrates of soybean: Component sugars of fractionated polysaccharides, especially identification of fucose in some hemicelluloses. *Agric Biolog Chem*, 1961; 25: 527-531.
14. Takahashi T, Tobe J. Oil-in-water emulsified composition. US Patent Application 0065564-A1, 2007.
15. William H. *Official Methods of Analysis of AOAC*. 17th ed. Washington DC: Association of Analytical Chemists, 2002.
16. Deriaz RE. Routine analysis of carbohydrates and lignin in herbage. *J Sci Food Agric*, 1961; 12: 152-159.
17. Thomas TA. An automated procedure for the determination of soluble carbohydrate in herbage. *J Sci of Food and Agric*, 1977; 28: 639-642.
18. عباسی س، فرزان مهر ح. بهینهسازی شرایط استخراج اینولین از کنگر با و بدون اعمال فرآচوت به کمک روش سطح پاسخ. مجله علوم و فنون کشاورزی و منابع طبیعی دانشگاه صنعتی اصفهان. ۱۳۸۷. زیر چاپ.
19. Abbasi S, Azari S. Novel freeze drying of onion slices using microwaves. Proceedings of 5th International Congress on Food Technology, Vol 1. Thessaloniki-Greece: Hellenic Association of Food Technologists, March 2007; 54-61.
20. Dubois M, Gilles KA, Hamilton JK, Rebers PA, Smith F. Calorimetric method for determination of sugars and related substances. *Anal Chem*, 1956; 28: 350-356.
21. George E, Box P, Draper NR. Empirical model-building and response surfaces. New York: John Wiley; 1987.
22. Kronenberg HJ, Hang YD. Biochemical changes in Okara during metauza fermentation. *Nutr Reports Intl*, 1984; 30: 439- 443.
23. Lee WC, Yusof S, Hamid NSA, Baharin BS. Optimizing conditions for hot water extraction of banana juice using response surface methodology (RSM). *J Food Eng*, 2006; 75: 473- 479.

Archive of SID