

بهینه‌سازی مقاوم فرآیند تولید ماست تغليظ شده‌ی تقلیدی بر پایه‌ی روش‌های موجود در طراحی آزمایش‌ها و تصمیم‌گیری چند معیاره

رضا برادران کاظم زاده^{۱*}، علی سلماس نیا^۲، بهنوش کوهستانی^۳

۱- دانشیار بخش مهندسی صنایع، دانشکده فنی و مهندسی، دانشگاه تربیت مدرس

۲- دانشجوی دکتری مهندسی صنایع، دانشکده فنی و مهندسی، دانشگاه تربیت مدرس

۳- دانشجوی کارشناسی ارشد مهندسی صنایع، دانشکده فنی و مهندسی، دانشگاه تربیت مدرس

(تاریخ دریافت: ۸۹/۱۲/۲۳ تاریخ پذیرش: ۹۰/۸/۳)

چکیده

تنظیم بهینه‌ی متغیرهای کنترلی در جهت بهبود عملکرد فرآیندهای تولیدی یکی از مسائل مهم در صنایع غذایی محسوب می‌شود. در طی سال‌های اخیر روش‌های متعددی برای بهینه‌سازی فرآیندهای صنایع غذایی ارائه شده است. با این حال روش‌های موجود عمدهاً به منظور بهینه‌سازی مسائل تک‌هدفه توسعه یافته‌اند. این در حالی است که در بیشتر فرآیندهای تولیدی بیش از یک مشخصه کیفی مدنظر می‌باشد که لازم است به طور همزمان بهینه شوند. هدف از این مطالعه بهینه‌سازی فرآیند تولید ماست تغليظ شده تقلیدی است. در این ارتباط، سه تابع هدف ماده جامد کل (مریبوط به بافت محصول)، اسیدیته (مریبوط به طعم محصول) و هزینه واحد محصول در نظر گرفته شده‌اند و یک رویکرد بهینه‌سازی چند‌هدفه بر اساس مفاهیم طراحی آزمایش‌ها، روش سطح پاسخ و نسبت سیگنال به اختلال ارائه شده است. روش پیشنهادی نه تنها مجموع انحراف اهداف از مقادیر مطلوبشان را به حداقل ممکن می‌رساند بلکه واریانس توابع هدف و بیشینه‌ی انحراف آنها از مقادیر مطلوبشان را نیز کمینه می‌کند و قابلیت استفاده برای حل مسایل با هر دو نوع متغیرهای تصمیم‌گسسته و پیوسته را دارد.

کلید واژگان: بهینه سازی چند‌هدفه، طراحی آزمایش‌ها، نسبت سیگنال به اختلال، روش سطح پاسخ، ماست تغليظ شده‌ی تقلیدی

*مسئول مکاتبات: rkazem@modares.ac.ir

ماهیت محلی غالباً به سمت یک جواب محلی که معمولاً نزدیک‌ترین نقطه‌ی بیشینه (کمینه) به نقطه‌ی شروع است همگرا می‌شوند و توانایی یافتن جواب بهینه سراسری را ندارند. به همین دلیل به منظور کسب اطمینان از جواب‌های حاصله باید از روش‌های بهینه‌سازی کلی^۸ (GO) استفاده کرد. روش‌های GO موجود را می‌توان به دو دسته‌ی روش‌های قطعی و روش‌های تصادفی تقسیم‌بندی کرد. اگرچه روش‌های قطعی دستیابی به جواب بهینه کلی را تضمین می‌کنند، ولی در برخی از مسائل امکان حل آنها در زمان محدود و منطقی وجود ندارد و علی‌رغم اینکه روش‌هایی مانند انشتاب و تحدید^۹ دارای خاصیت همگرایی هستند، زمان حل آنها با بزرگ شدن اندازه‌ی مسئله به صورت نمایی افزایش می‌یابد. در مقابل، بسیاری از روش‌های تصادفی که بسیاری از آنها بر پایه‌ی پدیده‌های فیزیکی و بیولوژیکی به وجود آمده‌اند، قادرند در زمان‌هایی نسبتاً کوتاه به جواب‌هایی با کیفیت مناسب (نزدیک به جواب بهینه) دست یابند، اما تضمینی برای رسیدن به بهینه کلی وجود ندارد که از آن جمله می‌توان به روش‌هایی همچون تبرید شبیه‌سازی شده^{۱۰} (SA)، کلونی مورچگان^{۱۱}، جستجوی ممنوعه^{۱۲} (TS) و الگوریتم ژنتیک^{۱۳} (GA) اشاره کرد. از میان روش‌های موجود الگوریتم ژنتیک در حوزه‌ی وسیعی از مسائل مورد استفاده قرار گرفته است و در سالیان اخیر کاربرد آن در کنترل بهینه‌ی سیستم‌های تولیدی غذایی و کشاورزی از جمله بهینه‌سازی عملیات حرارتی میوه‌ها در طول زمان ذخیره‌سازی^{۱۴} و کنترل بهینه‌ی فرآیند ذخیره‌سازی میوه^{۱۵} به طور گسترده‌ای مشاهده می‌شود. GA یک تکنیک بهینه‌سازی ترکیبی است که با استفاده از شبیه‌سازی فرآیندهای مبتنی بر ژنتیک، عموماً به منظور یافتن مقدار بهینه‌ی توابع هدف پیچیده و غیرخطی مورد استفاده قرار می‌گیرد. در طول سالیان گذشته، استفاده از شبکه‌های عصبی مصنوعی^{۱۶} (ANN) نیز به عنوان ابزاری برای مدل‌سازی

۱ - مقدمه

امروزه رشد و توسعه‌ی جوامع و پیشرفت علوم و صنایع غذایی، سبب پیدایش عادت‌ها و سبک‌های نوین غذایی شده است، به گونه‌ای که نیاز به تنوع محصولات و پیدایش فرآورده‌های جدید غذایی به شکل روزافزونی احساس می‌شود. از طرفی سازمان‌ها ناگزیرند به منظور اطمینان از بقای خود در بازار و رقابت با سایر تولیدکنندگان، ضمن کاهش هزینه‌های تولید، محصولاتی با کیفیت بالا را تولید کنند. به همین دلیل استفاده از ابزارهایی که بتواند آنها را در دستیابی به این هدف و بهینه‌سازی فرایندهای مرتبط با تولید محصولات غذایی یاری کند روز به روز اهمیت بیشتری می‌یابد.

هر روش بهینه‌سازی دربرگیرنده‌ی شرایط معین قابل تغییر است که معمولاً متغیرهای تصمیم^۱ نامیده می‌شوند و هدف آن کمینه یا بیشینه کردن معیار(های) از پیش تعیین شده‌ای است که اصطلاحاً تابع هدف نامیده می‌شوند. بنابراین بهینه‌سازی یک فرآیند به معنای پیدا کردن مقادیری از متغیرهای تصمیم است که با در نظر گرفتن محدودیت‌های موجود، تابع هدف را به مقادیر مطلوب آنها نزدیک می‌کند. نکته مهمی که در رابطه با روش‌های بهینه‌سازی باید به آن توجه کرد این است که یک فرآیند بهینه‌سازی باید کارا و سیستماتیک باشد، بنابراین روش‌هایی از جمله سعی و خطأ، جستجوی کامل^۲ و رویکرد یک متغیر در یک زمان^۳ را نمی‌توان بهینه‌سازی نامید.

مدل‌های ریاضی ارائه شده برای بهینه‌سازی فرآیندهای غذایی غالب به دلیل غیرخطی بودن، جزء مسائل چند نمایی^۵ محسوب می‌شوند، به این معنا که فضای حل این مسائل دارای چندین نقطه‌ی اکسترم است که غالب آنها بهینه‌های محلی بوده و احتمالاً تنها یکی از آنها بهینه‌ی سراسری است. اکثر روش‌هایی که در ادبیات برای حل مسائل غیرخطی ارائه شده است، روش‌های تکرارشونده^۶ و مبتنی بر شبیه^۷ هستند. این دسته از روش‌ها به دلیل داشتن

- 8. Global optimization
- 9. Branch & Bound
- 10. Simulated annealing
- 11. Ant colony
- 12. Tabu search
- 13. Genetic algorithm
- 14. Artificial neural networks

- 1. Decision variables
- 2. Trial-and-Error
- 3. Exhaustive search
- 4. One-variable-at-a-time
- 5. Multimodal
- 6. Iterative
- 7. Gradient-based

مشخصه‌ی کیفی اسیدیته و ماده جامد کل^۴ (TS) مورد ارزیابی قرار می‌گیرد. همچنین هزینه‌ی تولید محصول نیز مشخصه‌ی سومی است که می‌تواند بر روی تصمیم‌گیری در مورد شرایط فرآیند فوق اثرگذار باشد. در نتیجه بهینه‌سازی این مسائل با استفاده از رویکردهای بهینه‌سازی تک‌هدفی موجود، اغلب منجر به جواب‌هایی می‌شود که در آن برخی از اهداف بسیار دور از مقادیر بهینه‌شان قرار می‌گیرند.

تاکنون رویکردهای متنوعی برای بهینه‌سازی مسائل چندهدفه ارائه شده است که می‌توان آنها را به سه دسته تقسیم‌بندی نمود. دسته اول شامل رویکردهایی می‌شود که با ترسیم خطوط کانتور هر یک از توابع هدف، ناحیه‌ای از فضای شدنی را پیدا می‌کنند که تمام اهداف به یک حداقل از سطح مطلوبیت می‌رسند. این ایده اولین بار توسط میرز و مونگومری در سال ۲۰۰۲ امطرح شد^[۹]. این رویکردها زمانی قابل کاربرد هستند که مسئله شامل تعداد محلودی متغیرهای تصمیم باشد. در دسته دوم مهمترین هدف از نظر تصمیم گیرنده به عنوان تابع هدف انتخاب می‌شود و سایر اهداف به عنوان محدودیت در مدل وارد می‌شوند. اما در بسیاری از فرآیندها انتخاب مهمترین هدف به سهولت انجام نمی‌شود. دسته سوم رویکردهایی را شامل می‌شود که با تعریف یک رویکرد تجمعی، مسئله چندهدفه را به مسئله تک هدف تبدیل می‌کنند. از معروفترین رویکردهای این دسته می‌توان به روش تابع مطلوبیت^۵ [۱۰]، تابع زیان^۶ [۱۱]، تصمیم‌گیری چندمعیاره^۷ [۱۲] و... اشاره نمود. تفکر اصلی در رویکردهای مبتنی بر تابع مطلوبیت، بهینه‌سازی میانگین اهداف است. در این رویکرد به هر یک از توابع هدف عددی بین صفر و یک به عنوان میزان مطلوبیت تخصیص داده می‌شود. مهم‌ترین مزیت این روش آن است که به قرار گرفتن تمامی اهداف در ناحیه‌ی مطلوب متناظر شان تاکید می‌کند و به علت ساده بودن به کرات در مسائل بهینه‌سازی مورد استفاده قرار گرفته است. اما این رویکرد ساختار واریانس-کوواریانس اهداف را در فرآیند بهینه‌سازی دخیل نمی‌کند. بنابراین، اگر اهداف همبسته باشند یا تفاوت سطح واریانس روی ناحیه‌ی

فرآیندهای غذایی مورد استفاده قرار گرفته است. تورسیلا و همکاراندر سال ۲۰۰۷ [۳] از شبکه‌های عصبی مصنوعی برای پیش‌بینی دو پارامتر مورد علاقه در فرآیندهای غذایی تحت فشار بالا^۸ (HP) یعنی بیشینه یا کمینه‌ی دما بعد از تحت فشار قرار دادن و زمان موردنیاز برای تعادل مجدد حرارتی استفاده کردند. همچنین از ANN به منظور بهینه‌سازی در فرآیندهای غذایی گوناگونی همچون تکنولوژی‌های خشک کردن [۴] تخمیر [۵] رئولوژی غذایی [۶] و فرآیندهای حرارتی [۷] نیز استفاده شده است. اگرچه روش‌های مبتنی بر ANN قادرند مقادیر بهینه‌ی پارامترها را تعیین کنند، اما اطلاعاتی در مورد ارتباط بین فاکتورهای کنترلی و متغیرهای پاسخ در طول فرآیند بهینه‌سازی ارائه نمی‌کنند.

ترکیب شبکه‌های عصبی و الگوریتم ژنتیک رویکرد دیگری است که در ادبیات مورد توجه قرار گرفته است. چن و راماسوامی در سال ۲۰۰۲ [۴] با استفاده از این رویکرد به بهینه‌سازی فرآیند حرارتی دمای متغیر محفظه^۹ (VRT) پرداختند. فرآیند مذکور به عنوان یکی از تکنولوژی‌های مهم در بهبود کیفیت غذاهای کنسروی و کاهش زمان فرآیند، در طول سالیان گذشته توجه زیادی را به خود جلب کرده است.

نکته قابل توجه در روش‌های بهینه‌سازی موجود در صنایع غذایی این است که غالب این روش‌ها به منظور بهینه‌سازی تنها یک مشخصه (تابع هدف) توسعه یافته‌اند، حال آنکه بنگو و همکاراندر سال ۲۰۰۳ [۸] در یک بررسی کلی بر روی روش‌های نوین بهینه‌سازی در فرآیندهای غذایی به این نکته اشاره می‌کند که به منظور فرموله کردن و حل مسائل بهینه‌سازی، لازم است کارهای تحقیقاتی بیشتری در زمینه‌ی بهینه‌سازی مسائل چندهدفه در فرآیندهای غذایی صورت گیرد. چراکه در بسیاری از مسائل دنیای واقعی مربوط به این حوزه، بهینه‌سازی همزمان چند تابع هدف (برای مثال کیفیت محصول، هزینه‌های عملیاتی، بودجه سرمایه‌گذاری و...) موردنظر است و عموماً این اهداف در تضاد با یکدیگر هستند که از آن جمله می‌توان به فرآیند تولید ماست تغییط شده‌ی تقلیدی^{۱۰} اشاره کرد که توسط دو

4. Total solid

5. Desirability function

6. Loss function

7. Multi criteria decision making

1. High-pressure

2. Variable retort temperature

3. Wheyless

۲- معرفی فرآيند

بيشك يكى از مهم‌ترین مراحل در انجام آزمایش به منظور ایجاد بهبود در يك فرآيند، درک و بيان واضحى از مسئله‌ى موجود است. اين موضوع ممکن است بسيار بدیهی باشد ولی غالباً در عمل رسیدن به اين نتیجه که مسئله‌ی موجود، نياز به آزمایش دارد، نه تنها کار ساده‌ای نیست بلکه بيان مسئله به نحو شفاف و قابل قبول برای عموم نيز می‌تواند کاري بسيار دشوار باشد، به همين منظور تهيه و ارائه کلیه نظرات در مورد اهداف يك آزمایش، امری ضروري محسوب می‌شود. محصولی که ما در اين مطالعه به بررسی آن پرداخته و سعی كرده‌ایم با استفاده از روش‌های طراحی آزمایش و مسائل چندهدفه به بهینه‌سازی فرآيند مربوط به آن پردازيم، ماست چكیده‌ی تغییط شده‌ی تقليدي‌ياز محصولات جدید صنایع لبنی بوده که تولید آن علاوه بر دربرداشتن جنبه‌های اقتصادي برای واحد تولیدی به لحاظ کيفی نيز داراي مزاياي بيشتری نسبت به روش‌های قديمی توليد است. در توليد اين محصول استفاده از پروتئين‌های سرمی برای افزایش قوام و بهبود خواص فيزيکي محصول (بافت) جايگزين روش‌های آبگيری قديمی شده است. جهت توليد محصول فوق، شير پس از انجام آزمون‌های فيزيکي و شيميابي متدرج در استاندارد، دريافت و وارد مرحله نگهداری سود یاهمان آب‌گيری^۱ می‌شود. در اين مرحله پروتئين‌های سرمی و شير خشک به ميزان مورد نظر به شير سرد افزوذه شده و پس از طی زمان لازم وارد مرحله نگهداری گرم^۲ می‌شود. در اين مرحله نيز شير طبق برنامه‌ی توليد، زمان لازم را طی نموده و پس از کاهش دما تا مرحله گرمخانه‌گذاري^۳، کشت آغازگر^۴ تهيه شده به شير اضافه شده و مرحله گرمخانه‌گذاري تا حصول اسيديته و بافت مناسب آغاز می‌شود. پس از ايجاد بافت و آرومای مناسب، ماست حاصل تا دمای بسته‌بندی (۱۰-۸ درجه سانتي گراد) خنک شده و سپس جهت بسته‌بندی وارد دستگاه پرکن می‌شود.

آزمایشی معنادار باشد، غفلت از چنین اطلاعاتی ممکن است به يك جواب غيرمنطقی منجر شود.

از طرف ديگر رویکردهای مبتنی بر تابع زيان اگرچه در فرآيند بهینه‌سازی ساختار واريانس-کوواريانس اهداف را در نظرمی‌گيرند، اما هیچ تضمینی برای قرارگرفتن تمام اهداف در ناحیه مطلوب متناظرشان ارائه نمی‌کنند. در روش‌های مبتنی بر تصمیم‌گیری‌های چندگانه نيز از روش‌های همچون VIKOR و TOPSIS استفاده می‌شود. با اين حال يكى از محدودیت‌های اين دسته از روش‌ها (به جز روش VIKOR) اين است که ترکيب بهینه‌سازی سطوح فاكتورها اغلب منجر به جواب‌هایي می‌شود که در آن يك يا چند هدف بسيار دور از مقادير بهینه‌شان قرار می‌گيرند.

در اين مطالعه ما به کمک روش‌های موجود در طراحی آزمایش‌ها و تصمیم‌گیری‌های چندمعياره، روشی ساده اما موثر را به منظور بهینه‌سازی فرآيند توليد ماست تغليط شده‌ی تقليدي که شامل ۶ متغير تصمیم اثرگذار و ۳ تابع هدف است پيشنهاد می‌کنیم. اين رویکرد اولاً اطمینان حاصل می‌کند که مشخصه‌های کيفی (اهداف) با تغييرپذيری اندک حول مقادير هدف متناظرشان قرار می‌گيرند. به عبارت ديگر به طور همزمان ميانگين و واريانس توابع هدف را در نظر می‌گيرد. ثانياً قادر است ضمن کمینه کردن مجموع انحراف‌ها، پيشينه‌ي انحراف توابع هدف از مقادير بهينه را نيز کمینه کند. اما مزیت اصلی رویکرد پيشنهادی، قabilت استفاده از آن برای مسائل همزمان برخوردار هستند. اين مسئله در حيطيه مسائل چند هدفه بوده و با توجه به عدم توجه کافي به اين حوزه، يعني بهینه‌سازی به کمک روش‌های سیستماتیک طراحی آزمایش‌ها در صنایع غذایی، اين مطالعه می‌تواند راهگشاچی به منظور انجام مطالعات بيشتری در اين زمينه باشد. در ادامه و در بخش ۲ ابتدا به معرفی فرآيند پرداخته و سپس در بخش ۳ به معرفی متغيرها و پارامترهای موجود در مسئله و روش پيشنهادی پرداخته شده است. در بخش ۴ مثال عددی بيان شده است. بخش ۵ نيز به نتیجه‌گيری تخصصی يافته است.

- 1.Whey protein
- 2.Cold holding
- 3.Hydration
- 4.Warm holding
- 5.Incubation
- 6.Starter

۳- روش پیشنهادی

در این بخش برای بهینه‌سازی فرآیند معرفی شده در بخش ۲، یک رویکرد بهینه‌سازی چند دفعه ارائه شده است. به همین منظور ابتدا در بخش ۱،^۳ به معرفی متغیرها و پارامترها پرداخته شده است. سپس، در بخش ۲،^۳ به تفصیل به توضیح روش پیشنهادی می‌پردازیم.

روش فوق به طور کلی دارای سه فاز اصلی است. در فاز اول به جمع آوری داده‌های موردنیاز می‌پردازیم، در فاز دوم روش تجمعی اهداف به تفصیل شرح داده می‌شود و در نهایت فاز سوم مربوط به تعیین سطوح بهینه‌ی متغیرهای تصمیم مسئله به تفکیک پیوسته، گستته یا ترکیبی است.

۳-۱- معرفی متغیرها و پارامترهای مورد استفاده

در این بخش پیش از معرفی روش پیشنهادی، ابتدا به معرفی متغیرها و پارامترهای مورد استفاده در طول روش حل می‌پردازیم.

به طور کلی در مشورت‌هایی که با مسئولین فنی یکی از واحدهای تولیدکننده‌ی این محصول صورت گرفت مشخص شد که محصول فوق با ۲ مشخصه‌ی TS و اسیدیته مورد ارزیابی قرار می‌گیرد که مولفه‌ی اول تاثیر بر خصوصیات فیزیکی محصول نظیر بافت^۱ و مولفه‌ی دوم تاثیر بر طعم^۲ محصول دارد. اندازه‌گیری این دو مولفه توسط روش‌های ساده‌ی آزمایشگاهی امکان‌پذیر است. از آنجایی که همواره یکی از دغدغه‌های اصلی تولیدکنندگان هزینه‌های مربوط به تولید محصول نیز هست، متغیر سومی به نام قیمت تمام شده واحد محصول نیز معرفی شد تا بتوان همزمان با در نظر گرفتن دو مشخصه‌ی کیفیت و هزینه، سطوح بهینه‌ی فاکتورهای اثرگذار را تعیین نمود.

SN_{ij}	نسبت سیگنال به اختلال ^۱ تابع هدف Z_m در آزمایش
y_{ijk}	مقدار تابع هدف Z_m در آزمایش A_m و تکرار K_m
X_i	متغیر تصمیم A_m
μ_j	میانگین تابع هدف Z_m
σ_j	انحراف استاندارد تابع هدف Z_m
NSN_{ij}	مقدار نرمالایز شده SN_{ij}
A^+	مجموعه‌ی جواب‌های ایده‌آل
A^-	مجموعه‌ی جواب‌های ایده‌آل منفی
NSN_j^+	جواب ایده‌آل برای تابع هدف Z_m
NSN_j^-	جواب ایده‌آل منفی برای تابع هدف Z_m
S_i	معیار سودمندی ^۲ در آزمایش A_m
R_i	معیار ضرر ^۳ در آزمایش A_m
w_j	وزن تابع هدف Z_j
Q_i	شاخص ویکور در آزمایش A_i
v	وزن منفعت گروهی
S^+	کمینه S_1
S^-	بیشینه S_1
R^+	کمینه R_1
R^-	بیشینه R_1
$I \mid i=1, \dots, m$	مجموعه‌ی آزمایش‌ها
$J \mid j=1, \dots, n$	مجموعه‌ی توابع هدف
$K \mid k=1, \dots, r$	مجموعه‌ی تکرار آزمایش‌ها
$F \mid f=1, \dots, p$	مجموعه‌ی متغیرهای تصمیم
$L \mid l=1, \dots, s$	مجموعه‌ی سطوح فاکتورها

1. Texture
2. Flavour
3. Signal-to-Noise
4. Utility measure
5. Regret measure

الف) تمام متغیرها از نوع گستته هستند یا به عبارت دیگر تعداد سطوح در نظر گرفته شده برای هر یک از متغیرها مشخص و محدود است.

ب) تمام متغیرها از نوع پیوسته هستند یا به عبارت دیگر سطوح در نظر گرفته شده برای تمام متغیرها نامحدود است.

ج) متغیرهای موجود در مسئله ترکیبی از حالت‌های الف و ب هستند.

از سوی دیگر بعد از انتخاب عامل‌های طراحی توسط آزمایشگر نیاز است تا دامنه تغییرات همراه با سطوح معینی از این عامل‌ها جهت انجام آزمایش‌های موردنظر تعیین شود و این کار از طریق مشورت با افراد متخصص و صاحب‌نظر در زمینه‌ی آن فرآیند خاص صورت می‌پذیرد. در مورد فاکتورهای گستته لازم است تمامی سطوح موجود، مورد مطالعه قرار گیرند و در فاکتورهای پیوسته، سطوح بالا و پایین (کمترین و بیشترین مقدار ممکن برای متغیر) که توسط فرد متخصص تعیین می‌گردد، منظور می‌شود. در فرآیند فوق که در مجموع از ۶ فاکتور تشکیل شده است، ۲ متغیر (نوع شیر خشک و نوع کشت آغازگر) از نوع گستته بوده که به ترتیب دارای ۴ و ۲ سطح هستند و سایر متغیرها (دمای گرمخانه‌گذاری، درصد پروتئین‌های سرمهی، زمان نگهداری سرد و زمان نگهداری گرم) به صورت پیوسته تغییر می‌کنند.

۲-۱-۲-۳- انجام آزمایش

در این مرحله بر اساس طرح انتخابی، به اجرای آزمایش‌ها می‌پردازیم. در این مطالعه ما برای هر یک از اهداف TS و A سیدیته با ۳ تکرار به جمع‌آوری داده پرداختیم و برای متغیر هزینه به دلیل عدم تغییرپذیری تنها از ۱ تکرار استفاده کردیم. در زمان انجام آزمایش ضروری است که نظارت دقیقی بر مراحل انجام آزمایش به عمل آید تا اطمینان حاصل شود که تمام مراحل آزمایش طبق برنامه پیش می‌رود. ایجاد خطأ در این مرحله باعث بی‌اعتبار شدن نتایج آزمایش خواهد شد.

۲-۲-۳- فاز دوم- تجمعی اهداف

داده‌های حاصل از آزمایش باید به وسیله‌ی روش‌های آماری و ریاضی، مورد تجزیه و تحلیل قرار گیرد تا اعتبار

۲-۳- روش بهینه سازی

رویکرد پیشنهادی از سه فاز: (۱) جمع‌آوری داده، (۲) تجمعی اهداف و (۳) تعیین سطوح بهینه متغیرهای تصمیم تشکیل شده است. در فاز ۱، داده‌های مورد نیاز برای محاسبه نسبت‌های سیگنال به اختلال متناظر با اهداف جمع‌آوری می‌شود. سپس در فاز ۲ اهداف به گونه‌ای تجمعی می‌شوند که علاوه بر مجموع، بیشینه‌ی انحراف آن‌ها از مقادیر مطلوبشان نیز در نظر گرفته شود. نهایتاً، در فاز ۳ شیوه انتخاب سطوح بهینه متغیرهای تصمیم به تفکیک نوع (گستته یا پیوسته) ارائه می‌شود.

۲-۱- فاز اول- جمع آوری داده

هدف از فاز ۱، تعیین متغیرهای ورودی اثرگذار بر روی توابع هدف، سطوح در نظر گرفته شده برای آنها، تعیین طرح آزمایش و اجرای آن است.

۲-۱-۱- تعیین متغیرهای ورودی، سطوح و دامنه ها

پس از تعیین توابع هدف مهم که در حقیقت بیان کننده‌ی مسئله‌ای است که قصد بهینه‌سازی آن را داریم، اولین مرحله، تعیین متغیرهای تصمیمی است که دارای اهمیت بوده و به طور بالقوه قابلیت تاثیرگذاری بر روی توابع هدف را دارند. عامل‌های بالقوه‌ی طراحی عبارتند از عامل‌هایی که آزمایشگر قصد دارد آنها را در حین آزمایش تغییر دهد. این کار از طریق مشورت‌هایی که با افراد متخصص و صاحب نظر در این زمینه صورت می‌گیرد میسر می‌شود. مطابق با دانش ما رویکردهای موجود بر مبنای نوع متغیرهای تصمیم به دو دسته‌ی کلی قابل تقسیم هستند. دسته‌ی اول روش‌هایی که تنها برای مسائل با متغیرهای تصمیم گستته قابل استفاده هستند و دسته‌ی دوم رویکردهایی که قابلیت حل مسائل با متغیرهای تصمیم پیوسته را دارند. یکی از مزیت‌های روش پیشنهادی نسبت به روش‌های مشابه، در نظر گرفتن هر دو نوع متغیرهای (گستته و پیوسته) می‌باشد. بنابراین اولین قدم در رویکرد پیشنهادی تعیین نوع فاکتورهای کنترلی موجود در مسئله می‌باشد که در این صورت ۳ حالت زیر متصور است:

نحوه محاسبه نسبت سیگنال به اختلال برای هر یک از انواع توابع هدف، به ترتیب به صورت زیر است.

$$SN_{ij} = -10 \log_{10} \left(\frac{1}{n} \sum_{k=1}^r y_{i=k}^2 \right) \quad (1)$$

$$SN_{ij} = 10 \log_{10} \frac{\mu_j^2}{\sigma_j^2} \quad (2)$$

$$SN_{ij} = -10 \log_{10} \left(\frac{1}{n} \sum_{k=1}^r \left[\left(\frac{1}{y_{i=k}^2} \right) \right] \right) \quad (3)$$

در فرآیند مورد بررسی دو هدف TS و اسیدیته از نوع ۳ و متغیر هزینه از نوع ۱ هستند. بر همین اساس نسبت SN هر یک از توابع هدف بر اساس روابط مناسب آنها محاسبه می شود. از آنجایی که روش تاگوچی تنها برای مسائل تک هدفه قابل استفاده است، این مطالعه، استفاده از شاخص VIKOR را برای تجمعی نسبت های سیگنال به اختلال متناظر اهداف موردنظر پیشنهاد می کند.

۲-۲-۳- محاسبه‌ی شاخص تجمعی

اگرچه روش‌های زیادی برای بهینه‌سازی مسائل چندهدفه پیشنهاد شده است اما غالب آنها واریانس انحراف تابع هدف از مقادیر بهینه‌شان رادر نظر نمی‌گیرند. در نتیجه علی‌رغم کوچک بودن میانگین انحراف تابع هدف از مقادیر مطلوبشان، این روش‌ها ممکن است منجر به جواب‌هایی شوند که در آنها انحراف برخی از تابع هدف بسیار بزرگ بوده و برای مهندسین قابل قبول نباشد [۱۳]. به منظور رفع این مشکل، این تحقیق با الهام از رویکرد VIKOR تابع هدف را به شرح زیر تجمعی می‌کند.

(a) محاسبه‌ی نسبت SN نرمالایز شده

در این گام به منظور بی‌ واحد کردن اهداف با استفاده از نرم ۲ آنها را به کمک رابطه (۴) نرمالایز می‌کنیم.

$$NSN_{ij} = \frac{SN_{ij}}{\sqrt{\sum_{i=1}^m SN_{ij}^2}} \quad (4)$$

(b) تعیین جواب‌های ایده‌آل (A^+ و ایده‌آل منفی) (A^-)

نتایج از لحاظ علمی تایید شود و تصمیم‌گیری بر اساس قضاوت شخصی انجام نشود. همان طور که قبلًا گفته شد به منظور بهبود در فرآیند تولید ماست تغليظ شده‌ی تقليديبه دنبال بهينه‌سازی همزمان سه تابع هدف TS، اسیديته و هزینه‌ی واحد محصول هستيم. در اين بخش روبيکري را برای تجمعی اهداف فوق ارائه می‌کنیم که از یك طرف ميانگين توابع هدف را به مقادير مطلوب آنها نزديك می‌کند و از طرف ديگر واريانس آنها را به حداقل ممکن می‌رساند. بعلاوه روش پيشنهادي ضمن کمينه کردن (۳) مجموع انحرافات، بيشينه‌ی انحراف تابع هدف از مقادير مطلوبشان را نيز حداقل می‌کند. با اين کار اطمینان حاصل می‌کنیم که هیچ یك از توابع هدف دور از مقادير بهينه‌شان نخواهد بود. جزئيات روش تجمعی در ادامه آورده شده است.

۱-۲-۲-۳- محاسبه‌ی نسبت سیگنال به اختلال (SN)

گام نخست در تجمعی توابع هدف، تبدیل هر یک از آنها به نسبت سیگنال به اختلال است. نسبت SN یک معیار عملکرد آماری است که توسط تاگوچی ارائه شده است. اين نسبت به طور همزمان ميانگين و واريانس تابع هدف را در نظر می‌گيرد و تضمین می‌کند که واريانس هدف را کمينه کند و از آن به عنوان طراحی مقاوم^۱ نام برده می‌شود. هدف اصلی در طراحی مقاوم، اجرای آزمایش‌هایی با استفاده از آرایه‌های متعامد و بهينه کردن طراحی با استفاده از پيشينه کردن معیار عملکرد نسبت سیگنال به اختلال است و جواب‌هایی را تولید می‌کند که تا حدودی نسبت به تغييرات محيطی غيرحساس هستند. بر همین اساس تابع هدف را می‌توان به سه گروه اصلی زير تقسيم‌بندی نمود:

۱- توابعی که كمتر بودنشان مطلوب است، پيوسته و غيرمنفي بوده و مقدار ايده‌آل آنها صفر است.

۲- توابعی که داري يك مقدار هدف هستند، پيوسته و غيرمنفي بوده و مقدار مطلوب آنها عددی غير صفر و محدود است.

۳- توابعی که بيشتر بودنشان مطلوب است و می‌توان آنها را با معکوس کردن به متغيرهای دسته اول تبدیل کرد.

1. Robust

۳-۲-۳- فاز سوم- تعیین سطوح بهینه‌ی فاکتورها

در این مرحله لازم است با توجه به مقادیر به دست آمده برای شاخص تجمعی، به تعیین سطوح بهینه‌ی فاکتورها پردازیم. روش‌هایی که ما در این مرحله برای بهینه‌سازی ارائه می‌کنیم به تفکیک نوع متغیرهای تصمیم (فاکتورهای کنترلی) هستند. بنابراین همان‌طور که در فاز ۱ نیز توضیح داده شد لازم است ابتدا تعیین شود که متغیرهای تصمیم فرآیند از کدام نوع هستند. در فرآیند مورد بررسی که ترکیبی از متغیرهای گستته و پیوسته است، روش‌های بهینه‌سازی به تفکیک ارائه خواهند شد.

۳-۲-۳-۱- تعیین سطوح بهینه‌ی متغیرهای تصمیم گستته

در این قسمت و برای تعیین سطوح بهینه‌ی فاکتورهای گستته که شامل دو متغیر شیر خشک و کشت آغازگر است، میانگین شاخص تجمعی را به ازای سطوح مختلف این عوامل محاسبه می‌کنیم. روش کار به این صورت است که برای مثال در مورد کشت آغازگر که شامل دو سطح است، میانگین شاخص تجمعی را به ازای تمام آزمایشاتی که در آنها کشت آغازگر از نوع اول(Bulk) است و هم چنین میانگین را زمانی که کشت آغازگر از نوع دوم(Direct) است، محاسبه می‌کنیم. این کار را در مورد شیر خشک که شامل ۴ سطح است (نوع اتا نوع ۴) نیز به طور مشابه انجام می‌دهیم. با توجه به اینکه هدف، حداقل کردن شاخص تجمعی است، لذا سطحی به عنوان سطح بهینه انتخاب می‌شود که دارای کمترین مقدار شاخص تجمعی باشد.

۳-۲-۳-۲- تعیین سطوح بهینه‌ی متغیرهای تصمیم پیوسته

در اغلب آزمایش‌ها نتایج حاصل به صورت یک مدل تجربی و یا به عبارت دیگر مدلی که رابطه بین تابع هدف و عوامل‌های مهم طراحی را بر اساس داده‌های حاصل بیان می‌کند، ارائه می‌شود. در همین راستا و به منظور تعیین سطوح بهینه‌ی متغیرهای تصمیم پیوسته، از متداول‌تری سطح پاسخ در فرآیند بهینه‌سازی استفاده شده است. متداول‌تری فوق مجموعه‌ای از روش‌های ریاضی و آماری است که برای مدل کردن و تحلیل مسائل مهندسی به کار می‌رود. در این روش، هدف اصلی، بهینه کردن سطح پاسخی است که تحت تاثیر عوامل کنترلی گوناگونی است.

از آنجایی که صرف‌نظر از نوع هدف، به دنبال حداکثر کردن شاخص SN هستیم، در نتیجه مجموعه‌ی جواب‌های ایده‌آل و ایده‌آل منفی که به ترتیب نشان‌دهنده‌ی بیشینه و کمینه‌ی مقادیر NSN_{ij} همه‌ی آزمایش‌ها هستند، به کمک روابط (۵) و (۶) تعیین می‌شوند.

$$A^+ = \{\max NSN_{ij} | j \in J\} | i = 1, 2, \dots, m\} = \{NSN_1^+, NSN_2^+, \dots, NSN_i^+, \dots, NSN_m^+\} \quad (5)$$

$$A^- = \{\min NSN_{ij} | j \in J\} | i = 1, 2, \dots, m\} = \{NSN_1^-, NSN_2^-, \dots, NSN_i^-, \dots, NSN_m^-\} \quad (6)$$

(c) محاسبه‌ی معیار سودمندی (S_i) و معیار ضرر (R_i)

در این گام با استفاده از روابط (۷) و (۸) به ترتیب مجموع انحرافات نسبت‌های SN از مقادیر مطلوبشان و بیشینه‌ی این انحرافات را به ازای هر یک از اجراهای آزمایش محاسبه می‌کنیم.

$$S_i = \frac{\sum_{j=1}^m w_j (NSN_j^+ - NSN_{ij})}{NSN_j^+ - NSN_j^-} \quad (7)$$

$$R_i = \max_j \left[\frac{w_j (NSN_j^+ - NSN_{ij})}{NSN_j^+ - NSN_j^-} \right] \quad (8)$$

در این فرآیند اهمیت هر سه تابع هدف، یکسان فرض شده است که البته با نظر مشاورین مربوط به واحد تولیدی مورد بررسی تعیین گردیده و ممکن است واحدهای تولیدی دیگر با توجه به شرایط کاری خود، وزن‌های متفاوتی را در نظر بگیرند و نتیجتاً به نتایج متفاوتی نیز دست یابند.

(d) محاسبه‌ی شاخص تجمعی

$$Q_i = v \left[\frac{S_i - S^+}{S^- - S^+} \right] + (1-v) \left[\frac{R_i - R^+}{R^- - R^+} \right] \quad (9)$$

در این آزمایش مقدار v برابر با 0.5 در نظر گرفته شده است.

تقلیدی بوده که دارای ۳ تابع هدف است. بنابراین مسئله فوق درسته‌ی مسائل چنددهدفه قرار می‌گیرد که به همین منظور روشی برای بهینه‌سازی فرآیند فوق و تعیین سطوح بهینه متغیرهای تصمیم در قسمت قبل ارائه شد و اکنون در این بخش نتایج عددی حاصل بر اساس قدم‌های مطرح شده در بخش ۳ با جزئیات کامل بیان می‌شود.

-**تعیین متغیرهای ورودی، سطوح و دامنه ها**
به طور کلی ۶ متغیر تصمیم اثربگزار در این فرآیند شناخته شده است که به دنبال بررسی اثربگزاری آنها بر روی تابع هدفهستیم که از آنها دو متغیر X_1 و X_2 به صورت گسسته تغییر می‌کنند و ۴ متغیر باقی‌مانده به شکل پیوسته هستند. فاکتورهای کنترلی به همراه سطوح در نظر گرفته شده برای آنها در جدول ۱ آمده است.

انتخاب طرح آزمایش

طرح آزمایش زیر یک طرح 2^k بوده که بر روی عوامل گسسته بلوك‌بندی شده و مجموعاً از ۱۶ آزمایش تشکیل شده است. اعداد ۱-۱ و ۱ در جدول زیر به ترتیب نشان دهنده‌ی سطح پایین و بالای متغیرهای پیوسته هستند که این مقادیر در جدول ۲ تعریف شده است. این جدول هم‌چنین نشان‌دهنده‌ی مقادیر به دست آمده برای توابع هدف در زمان

انجام آزمایش نیز هست. ایجاد طرح فوق با استفاده از نرم‌افزار MINITAB15 صورت گرفته است.

تفاوت سطوح مختلف شیرخشک در میزان درصد آب پنیر آنها می‌باشد.

استارتر نوع Direct به صورت مستقیم قابل استفاده است، اما نوع Bulk پیش از استفاده نیاز به فرآوری دارد.

متدولوژی سطح پاسخ هم‌چنین ارتباط میان متغیرهای ورودی قابل کنترل با سطح پاسخ به دست آمده را به شکل کمی بیان می‌کند. طراحی فرآیندروش سطح پاسخ را می‌توان در قالب مراحل زیر خلاصه کرد [۱۴]:

۱- طراحی مجموعه‌ای از آزمایشات به منظور اندازه‌گیری‌های قابل اطمینانی از تابع هدف مورد نظر

۲- توسعه‌ی یک مدل ریاضی مناسب
۳- یافتن مقادیر بهینه متغیرهای تصمیم که سطح پاسخ را کمینه یا بیشینه می‌کنند.

۷- نشان دادن اثرات اصلی و متقابل از طریق نمودارهای دو بعدی و سه بعدی
در روش پیشنهادی با توجه به اینکه با یک مسئله‌ی چنددهدفه روبرو هستیم، با محاسبه‌ی شاخص تجمیع‌در حقیقت قادریم هر سه تابع هدف را به یک معیار تبدیل کرده و آن را به عنوان متغیر پاسخ در نظر بگیریم و از متدولوژی سطح پاسخ به منظور بهینه‌سازی آن استفاده کنیم.

در حقیقت در این مرحله با یک رابطه‌ی تجزیی روبرو هستیم که در آن متغیر وابسته همان شاخص تجمیع است و هدف حداقل کردن آن است. متغیرهای مستقل در این رابطه نیز همان متغیرهای تصمیم پیوسته هستند. روش متداول برای بهینه‌سازی رابطه فوق استفاده از نرم‌افزارهای بهینه‌سازی مانند Lingo است.

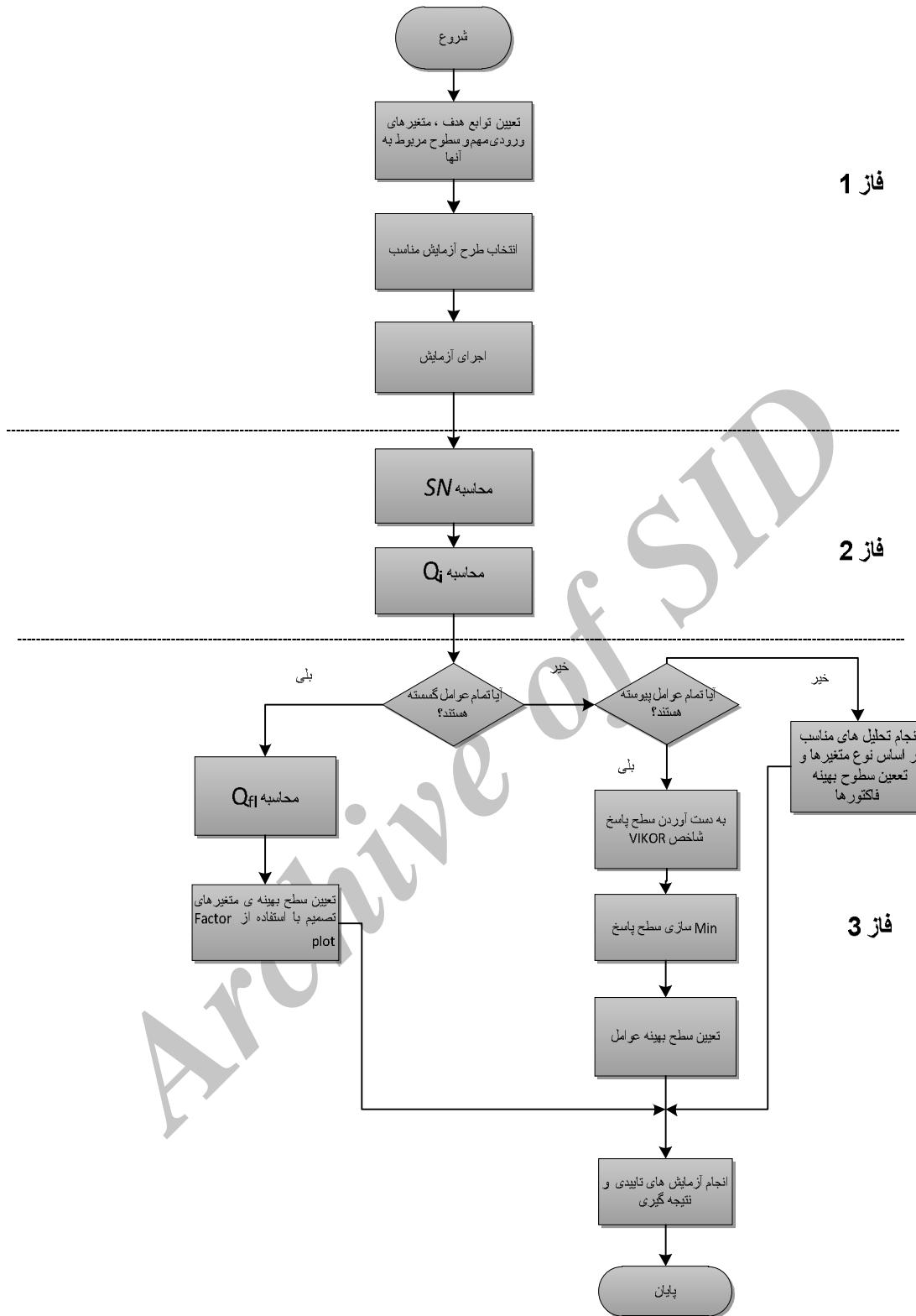
در ادامه و در شکل انمودار مربوط به روش پیشنهادی آورده شده است.

۱-۴- مثال عددی

همان‌طور که در قسمت‌های پیشین نیز اشاره شد هدف اصلی ما بهینه‌سازی فرآیند تولید ماست تغییط شده‌ی

جدول ۱ فاکتورهای کنترلی و سطوح در نظر گرفته شده در آزمایش

متغیر	فاکتور کنترلی	سطح ۱	سطح ۲	سطح ۳	سطح ۴
X_1	نوع شیر خشک ^۱	۱	۲	۳	۴
X_2	دمای گرمخانه‌گذاری	۴۰°C	۴۱°C	-	-
X_3	نوع کشت آغازگر ^۲	Bulk	Direct	-	-
X_4	درصد پروتئین سرمی افزوده شده	۱,۵	۱درصد	۴	-
X_5	زمان نگهداری سرد	۴۵ دقیقه	۶۰ دقیقه	-	-
X_6	زمان نگهداری گرم	۳۰ دقیقه	۴۵ دقیقه	-	-



شكل ۱ نمودار روش پیشنهادی در بهینه سازی فرآیند چند هدفه

جدول ۲ طرح آزمایش

Blocks		Incubation temp.	Whey protein	Cold holding time	Warm holding time	TS1	TS2	TS3	Acidity ₁	Acidity ₂	Acidity ₃	Cost
Milk powder	Starter											
Tip1	Bulk	1	-1	1	-1	14.63	14.55	14.68	140	139	138	806
Tip1	Bulk	-1	1	-1	1	15.89	15.9	15.77	138	136	138	826
Tip1	Direct	-1	-1	1	-1	16.05	16.11	15.98	128	125	129	1271
Tip1	Direct	1	1	-1	1	15.99	16.07	15.87	136	135	135	1291
Tip2	Bulk	-1	1	1	-1	15.53	15.47	15.66	132	130	133	1085
Tip2	Bulk	1	-1	-1	1	13.78	13.66	13.81	130	128	130	1105
Tip2	Direct	1	1	1	-1	15.42	15.33	15.56	128	127	125	960
Tip2	Direct	-1	-1	-1	1	15.33	15.21	15.41	119	118	120	980
Tip3	Bulk	-1	1	-1	-1	14.62	14.53	14.61	125	124	124	960
Tip3	Bulk	1	-1	1	1	14.23	14.15	14.31	135	135	137	980
Tip3	Direct	1	1	-1	-1	14.19	14.05	14.28	126	125	124	1065
Tip3	Direct	-1	-1	1	1	15.62	15.69	15.53	124	123	122	1085
Tip4	Bulk	1	-1	-1	-1	13.06	13.08	13.15	120	119	121	1189
Tip4	Bulk	-1	1	1	1	15.19	15.37	15.21	127	127	128	1209
Tip4	Direct	-1	-1	-1	-1	13.35	13.41	13.21	115	114	115	784
Tip4	Direct	1	1	1	1	14.99	15.08	14.89	130	131	129	804

- تعیین سطوح بهینه متغیرهای گستته

به منظور تعیین سطوح بهینه‌ی دو متغیر X_1 و X_2 با استفاده از معیار به دست آمده از مرحله‌ی قبل، متوسط شاخص تجمعی را به ازای هر یک از سطوح در نظر گرفته شده برای این عوامل محاسبه کرده‌ایم و با رسم نمودار فاکتوری^۱ مربوط به هر یک از آنها و استفاده از این موضوع که کوچکتر بودن شاخص VIKOR مطلوب تر است، سطح بهینه‌ی این فاکتورها را تعیین نمودیم. این مقادیر در جداول ۵ و ۶ به صورت پرنگ نشان داده شده‌اند. نمودارهای مربوط به این دو عامل نیز در شکل‌های ۲ و ۳ آورده شده‌است.

محاسبه‌ی نسبت سیگنال به اختلال (SN) برای هر یک

از توابع هدف

در این بخش با استفاده از تعاریف ارائه شده در بخش ۱, ۲, ۳ ابه محاسبه‌ی نسبت سیگنال به اختلال پرداخته‌ایم که نتایج آن در جدول ۳ آمده است. محاسبه SN برای تابع هدف هزینه با استفاده از رابطه‌ی ۱ و برای توابع TS و اسیدیته با استفاده از رابطه‌ی ۳ صورت گرفته است. این محاسبات به راحتی با استفاده از نرم‌افزارهای Excel یا MINITAB 15 قابل انجام هستند.

محاسبه‌ی شاخص تجمعی (Q)

در این مرحله با استفاده از روابط ارائه شده در بخش ۲, ۲, ۳ به محاسبه‌ی شاخص تجمعی برای هر یک از اجراهای آزمایش می‌پردازیم که نتایج آن در جدول ۴ آورده شده است. این شاخص معیاری برای تصمیم‌گیری در مورد سطوح بهینه‌ی متغیرهای تصمیم خواهد بود.

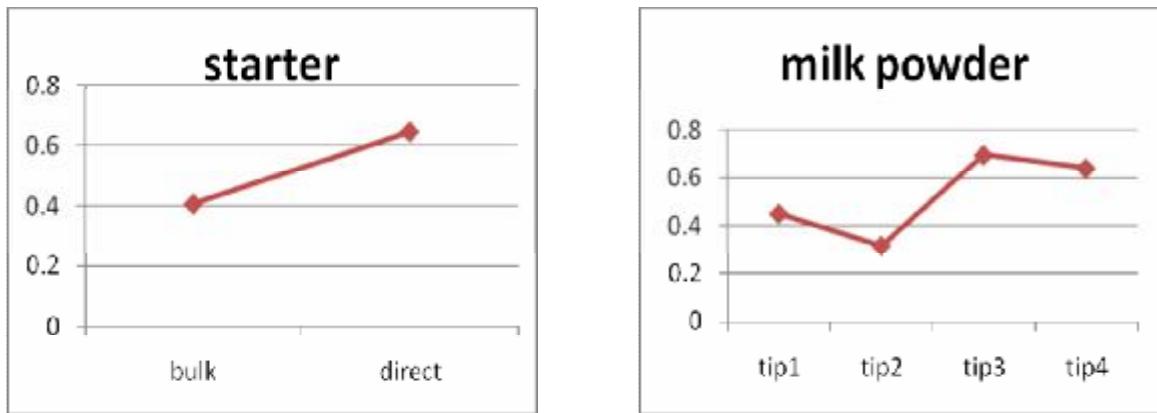
1. Factor plot

جدول ۳ محاسبه نسبت SN برای توابع هدف

Experiment	SN_{TS}	$SN_{Acidity}$	SN_{Cost}
1	23.1887	41.3870	-58.1267
2	23.5003	41.6782	-58.3396
3	23.9433	42.2979	-62.0829
4	24.2336	42.5174	-62.2185
5	23.6481	42.1891	-60.7086
6	24.0514	42.4303	-60.8672
7	22.7169	41.8679	-59.6454
8	23.3159	41.9360	-59.8245
9	23.2469	40.9316	-59.6454
10	23.6483	41.0856	-59.8245
11	22.4351	42.2193	-60.5470
12	22.8995	42.8598	-60.7086
13	22.9573	41.5569	-61.5036
14	23.3007	41.8904	-61.6485
15	22.3410	42.5198	-57.8863
16	22.6469	42.2999	-58.1051

جدول ۴ محاسبه شاخصن ویکور

Experiment	(Q_i)
1	0.25798442
2	0.00000000
3	0.735129533
4	0.69674267
5	0.486734268
6	0.702702896
7	0.391351095
8	0.657480445
9	0.523910622
10	0.469665342
11	0.611327852
12	0.557240799
13	0.999999972
14	0.71014311
15	0.855984416
16	0.242874776



شکل ۳ نمودار شاخص ویکور به ازای سطوح مختلف Starter

شکل ۲ نمودار شاخص ویکور به ازای سطوح مختلف milk powder

جدول ۶ شاخص ویکور به ازای سطوح مختلف کشت آغازگر

جدول ۵ شاخص ویکور به ازای سطوح مختلف شیر خشک

Starter	Q_{11}
Bulk	0.407142112
Direct	0.646241507

Milk powder	Q_{11}
Tip1	0.451385001
Tip2	0.317284615
Tip3	0.69712436
Tip4	0.640973261

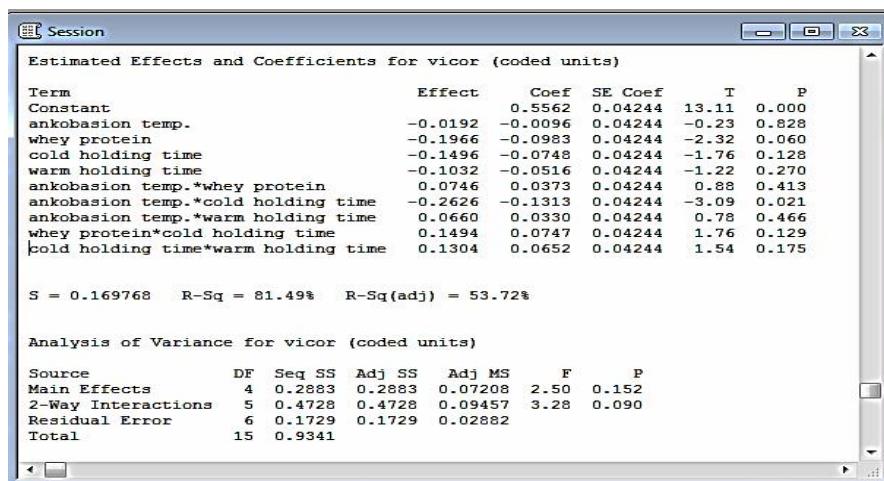
شده است. نمودارهای مربوط به اثرات اصلی و اثرات متقابل که در شکل های ۵ و ۶ آمده است نیز نشان دهنده میزان اثرگذاری متغیرهای مربوطه هستند. خروجی مربوط به نرم افزار نیز در شکل ۴ آورده شده است.

جدول ۷ مقادیر بهینه متغیرهای پیوسته

متغیر تصمیم	مقدار واقعی	مقدار کد شده
X_2	1	47°C
X_4	0	2.75%
X_5	1	60 min
X_6	0	37.5 min

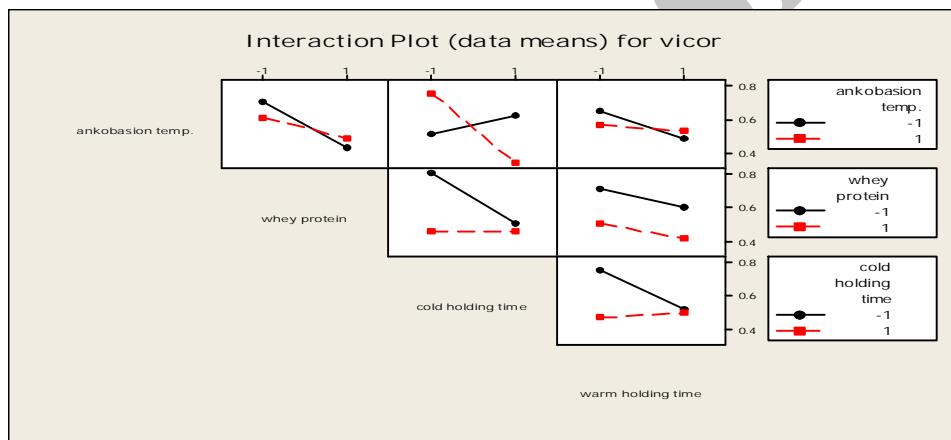
تعیین سطوح بهینه فاکتورهای پیوسته برای تعیین سطوح بهینه فاکتورهای پیوسته، از متداول‌ترین سطح پاسخ برای تخمین شاخص تجمعی بر حسب متغیرهای تصمیم پیوسته استفاده کردیم. انجام محاسبات فوق به راحتی با استفاده از نرم افزار MINITAB15 قابل انجام است. در این قسمت اثر عوامل اصلی¹ و هم چنین اثر متقابل² میان عوامل در نظر گرفته می‌شود و از میان آنها، عواملی که دارای اثر معنادار هستند(p-value) آنها از یک مقدار پیش فرض کوچکتر است) انتخاب می‌شوند و به این ترتیب رابطه (۱۰) به دست می‌آید که در آن متغیرهای X_i به دلیل کد کردن، مقادیر -۱ تا ۱ را می‌پذیرند. به منظور بهینه‌سازی رابطه فوق از نرم افزار Lingo 8 استفاده کردیم که نتایج آن در جدول ۸ آورده

1. Main effect
2. Interaction effect

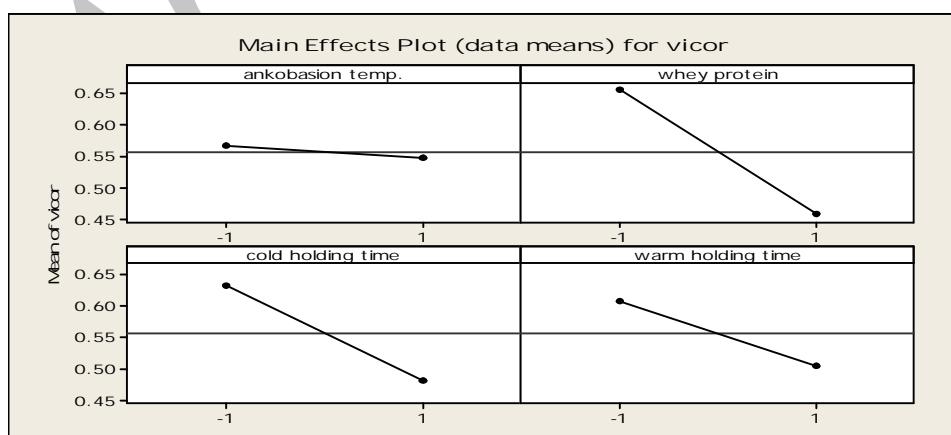


شکل ۴ خروجی نرم افزار مربوط به اثرگذاری متغیرهای پیوسته

$$\hat{Q} = 0.5562 - 0.0983X_4 - 0.0748X_5 - 0.0516X_6 + 0.0373X_4X_2 - 0.1313X_5X_4 + 0.0330X_6X_2 + 0.0747X_4X_2 + 0.0652X_5X_6$$



شکل ۵ نمودار اثرات اصلی



شکل ۶ نمودار اثرات متقابل

از روش پیشنهادی صورت گرفت. مقایسه‌ی شرایط فعلی فرآیند و شرایط بهینه‌ی به دست آمده از روش فوق بر حسب میانگین متغیرهای پاسخ و نیز نسبت SN در جدول ۹ آورده شده است.

با توجه به بخش‌های قبل، مقادیر بهینه‌ی به دست آمده برای فاکتورهای کنترلی به همراه سطوح فعلی آنها در جدول ۸ آمده است. به منظور اطمینان از نتایج به دست آمده، یک آزمایش تاییدی با شرایط بهینه‌ی به دست آمده

جدول ۸ سطوح بهینه و فعلی متغیرهای تصمیم

تابع هدف	میانگین مقدار تابع هدف	شرایط بهینه	شرایط فعلی	
SN Ratio	میانگین مقدار تابع هدف	SN Ratio	میانگین مقدار تابع هدف	
TS	133.34	23.8771	127.66	23.1887
Acidity	15.63	42.3663	14.44	42.1203
Cost	1175	-62.1102	981	-59.8334

جدول ۹ مقایسه شرایط فعلی با شرایط بهینه

کد	فاکتور کنترلی	سطح بهینه	سطح فعلی
X ₁	نوع شیر خشک	Tip1	Tip2
X ₂	دمای گرمخانه گذاری	47	47°
X ₃	نوع استارت‌پر	bulk	direct
X ₄	درصد پروتئین‌های سرمی افزوده شده	3%	2.75%
X ₅	زمان نگهداری سرد	45min	60min
X ₆	زمان نگهداری گرم	30min	37.5 min

۲-۳- آنالیز حساسیت نتایج به دست آمده

در این قسمت لازم است به دو نکته‌ی مهم اشاره شود. اول اینکه در تمامی مراحل حل این مسئله، اهمیت نسبی توابع هدف به طور یکسان در نظر گرفته شده است، حال آنکه هر واحد تولیدی می‌تواند بسته به شرایط خود، وزن‌های متفاوتی را برای هر یک از سه تابع هدف در نظر بگیرد و به نتایج متفاوتی نیز دست یابد. به همین منظور ما همین مسئله را به ازای *W_i*‌های مختلفی که در آنها وزن برخی از توابع هدف بیشتر از بقیه است حل نمودیم که نتایج نهایی آن‌ها در جدول ۱۰ آورده شده است. همان‌طور که انتظار می‌رود هزینه‌های تولید به ازای اهمیت بیشتر به مشخصه‌های کیفی، افزایش می‌یابد. از طرفی از آنجایی که دو مشخصه کیفی مورد بررسی نیز در مواردی با یکدیگر ناسازگار هستند، اهمیت بیشتر به یکی می‌تواند از کیفیت

نتایج به دست آمده از جدول ۹ نشان می‌دهد که با تغییر شرایط فعلی فرایند، اگرچه هزینه تولید واحد محصول حدود ۲۰۰ ریال افزایش می‌یابد ولی بهبود قابل توجهی در مقادیر دو تابع هدف دیگر ایجاد می‌شود و با توجه به اینکه یکی از مشکلات اصلی مربوط به تولید این محصول بالا بردن میزان اسیدیته و TS به طور همزمان است و برخی از عوامل دارای اثر غیر همسو بر روی این دو هدف هستند (مانند نوع کشت آغازگر)، لذا انتخاب سطحی از فاکتورها که بتواند به طور همزمان هر دو مشخصه را افزایش دهد و در عین حال هزینه‌های تولید نیز در حد انتظار باقی بماند، می‌تواند برای واحد تولیدی ارزشمند باشد.

تقليدي پرداخته شده است. در اين ارتباط مطابق با نظر کارشناسان سه تابع هدف TS (مربوط به بافت محصول)، اسيديته (مربوط به طعم محصول) و هزينه به ازاي واحد محصول با اهيت نسبی يكسان در نظر گرفته شده است. به منظور اطمینان از کارابي روش فوق نتيجه‌ی بهدست آمده را با شريایط فعلی کارخانه بر اساس مقادير تابع هدف و نسبت سيگنال به مخاطره مقایسه نموديم.

مقایسه شرایط موجود و شرایط بهينه نشان‌دهنده بهبود دو مشخصه كيفي TS و اسيديتهاست، اما متغير هزينه در حالت بهينه افزایش يافته است که با توجه به اهميت هر يك از توابع هدف، می‌توان گفت در مجموع شرایط فرآيندي بهبود يافته است.

به عنوان تحقیقات آتی، بسط مدل ارائه شده دردو جهت مناسب به نظر مى‌رسد.

۱- در مدل پيشنهادي وزن اهداف بايد پيش از آغاز فرآيند بهينه‌سازی توسيط افراد تصميم گيرنده مشخص شود و همانطور که در جدول ۱۰ نيز قابل رویت است، مقادير آن‌ها تأثير چشم‌گيري در مقادير بهينه‌ی توابع هدف دارد. حال آنکه برای دست‌يابي به مقادير واقعي وزن اهداف، استفاده از يك روش تعاملی^۳ منطقی تر به نظر مى‌رسد.

۲- از آنجايي که وجود همبستگي ميان توابع اهداف محتمل است، در نظر گرفتن آن در فرآيند بهينه‌سازی مطلوب به نظر مى‌رسد.

۶- تشكير و سپاسگزاری

از خانم مهندس بهنائز کوهستانی، کارشناس صنایع غذایي و مسئول فني کارخانه لبني که در انجام اين تحقیق و جمع‌آوري داده‌های موردنیاز و اطلاعات فني، همکاري و مساعدت‌های لازم را به عمل آوردن تشكير و قدردانی می‌شود.

ديگري بکاهد. نكته‌ی دوم اينکه در اين فرآيند خصوصيات شير دريافتی نظير مواد جامد بدون چربی (SNF)، شمارش کلی^۲، چگالي، نقطه‌ی انجماد، درصد آب و ساير ويژگي‌های شيميائي شير می‌تواند بر روی نتایج به‌دست آمده اثرگذار باشد. اما از آنجايي که اين عوامل تحت کنترل کارخانه نيستند و به وسیله مراکز توزيع شير و دامداران کنترل می‌شوند می‌توان آنها را به عنوان عوامل ايجاد خطای تصادفي در نظر گرفت که ما در روش پيشنهادي با استفاده از نسبت SN سعی كردیم اثر اين عوامل را به حداقل برسانيم. بهتر است به هنگام انجام آزمایش، نوع شير مصرفی برای تمامی آزمایش‌ها يكسان باشد تا نتایج معبری حاصل شود.

۵- نتيجه گيري

در طی سال‌های اخير روش‌های متعددی به منظور حلمسائل صنایع غذایي معرفی شده ولی بيشتر اين رویکردها بر پایه شرایط قطعی و تک‌هدفه هستند. با توجه به اينکه امروزه بخش عمدات از محصولات و فرآيندهای صنعتی به وسیله چندين مشخصه كيفي توصيف می‌شوند، از اين رو يك روش بهينه‌سازی چندهدفه مقاوم بر اساس طراحی آزمایش‌ها و نسبت سيگنال به اختلال تاگوچی ارائه شده است که از مزايا و ويژگي‌های زير برخوردار است:

۱. برخلاف ساير رویکردهای موجود، قابلیت حل مسائل با هر دو دسته متغيرهای تصمیم گستته و پیوسته را دارد.
۲. انحراف استاندارد توابع هدف به عنوان يك دسته از اهداف جدید به مدل وارد شده تا تأثير فاكتورهای اختلال در فرآيند به حداقل ممکن برسد.
۳. رویکرد پيشنهادي علاوه بر حداقل کردن مجموع انحراف اهداف از مقادير مطلوبشان، کمينه کردن حدакثر اين مقادير را نيز مورد توجه قرار مى‌دهد.
۴. اهميت نسبی اهداف در نظر گرفته می‌شود. به منظور نمایش ويژگي‌های رویکرد ارائه شده، در اين مطالعه به بهينه‌سازی فرآيند تولید ماست تغليظ شده

1. Solid- Not- Fat
2. Total Count

جدول ۱۰ مقایسه میانگین توابع هدف به ازای وزن های مختلف

آزمایش	W_{TS}	$W_{Acidity}$	W_{Cost}	وزن توابع هدف	میانگین توابع هدف	Cost(Rial)	Acidity	TS
۱	۱/۴	۱/۴	۱/۲	۱/۲	۱۴/۹۸	۸۲۰	۱۳۱	۱۴/۹۸
۲	۱/۲	۱/۴	۱/۴	۱/۴	۱۵/۸۷	۱۲۰۵	۱۲۵	۱۵/۸۷
۳	۱/۴	۱/۲	۱/۴	۱/۴	۱۴/۵۳	۱۰۵۰	۱۳۷	۱۴/۵۳
۴	۲/۵	۲/۵	۱/۵	۱/۵	۱۵/۰۵	۱۲۶۵	۱۳۵	۱۵/۰۵

SIM'2000, First International Conference on Simulation in Food and Bio Industries. pp. 20-22.

- [8] Banga, R. Julio, Balsa-Canto,E., Moles,C.G. and Alonso,A.A.2003. *Improving food processing using modern optimization methods*, Trends in food science & Technology, 14: 131-144.
- [9] Myers, R.H. and Montgomery, D.C. 2002. *Response Surface Methodology:Process and Product Optimization using Designed Experiments*. 2nd ed. USA : Wiley,
- [10]Derringer,G. and Suich,R.1980. *Simultaneous optimization of several response variables*. Journal of Quality Technology, 12: 214-219.
- [11]Vining, G.G.1998. *A compromise approach to multiresponse optimization*. Journal of Quality Technology, 30: 309-313.
- [12]Opricovic, S. and Tzeng, G.H.2007. *Extended VIKOR method in comparison with outranking methods*., European Journal of Operation Research, 178: 514-529.
- [13] Tong,L.I., Chen,C.C. and Wang,C.H.2007. *Optimization of multi-response processes using the VIKOR method*., International Journal of Advanced Manufacturing Technology, 31: 1049-1057.
- [14]Raissi, S. and Eslami Farsani, R. 2009. *Statistical Process Optimization Through Multi-Response Surface Methodology*., World Academy of Science, Engineering and Technology, 51.

۶- منابع

- [1]Morimoto, T., Purwanto, W., Suzuki, J., and Hashimoto, Y. 1997b.*Optimization of heat treatment for fruit during storage using neural networks and genetic algorithms*. Computers and Electronics in Agriculture, 19: 87-101.
- [2]Morimoto, T., Baerdemaeker, J. De, and Hashimoto, Y. 1997a.*An intelligent approach for optimal control of fruit-storage process using neural networks and genetic algorithms*. Computers and Electronics in Agriculture, 18: 205-224.
- [3]Torrecilla, J.S., Otero, L. and Sanz, P.D. 2007. *Optimization of an artificial neural network for thermal/pressure food processing:Evaluation of training algorithms*. computers and Electronics in Agriculture, 56: 101-110.
- [4]Chen, C.R. and Ramaswamy, H.S. 2002. *Modeling and optimization of variable retort temperature (VRT) thermal processing using coupled neural networks and genetic algorithms*. Journal of Food Engineering, 53: 209-220.
- [5] Aires-De-Sousa, J.1996. *Verifying wine origin: A neural network approach*. American Journal of Ecology and Viticulture, 47: 410-414.
- [6]Ruan, R., Almaer, S. and Zhang, J.1995. *Prediction of dough rheological properties using neural networks*. Cereal Chem, 72: 308-311.
- [7] Afaghi, M., Ramaswamy, H.S. and Prasher, S. O. 2000.*Artificial neural network models as alternatives to thermal process calculation methods*. In Food

Robust optimization of whey less yoghurt process based on design of experiments and multi-criteria decision making

Baradaran kazemzadeh, R. ¹*, Salmasnia, A. ², Kouhestani, B. ³

1. Associate Professor, Department of Industrial Engineering, Tarbiat Modares University

2. Ph.D Student of Industrial Engineering Department, Tarbiat Modares University

3. M.Sc. Student of Industrial Engineering Department, Tarbiat Modares University

(Received: 89/12/23 Accepted: 90/8/3)

One of the most important researches areas in food industry is setting parameters in an optimal level to improve process functions. A literature research in food science and technology databases reveals that in recent years many optimization methods have been developed to improve food processing. However, most of these methods have only dealt with a single objective problem. In many situations the quality of a manufactured product is often evaluated by several quality characteristics and multiple objectives must be optimized simultaneously. In this article we propose a method that integrates design of experiments, response surface technique and Signal-to-Noise (SN) ratio concept for optimization of a kind of yoghurt, called Whey Less, with three objectives: TS, Acidity and cost per unit. The proposed method considers both the mean and the variation of quality losses associated with several objectives, and ensures a small variation in quality losses among the objective functions, along with a small overall average loss. Moreover, this method can be used for both kinds of decision variables (discrete and continuous) and its implementation is easy.

Key words: Multi-objective optimization, Design of experiment, Signal to noise ratio, Response surface methodology, Whey Less yoghourt.

* Corresponding Author E-Mail address: r.kazem@modares.ac.ir