



دانشگاه فردوسی مشهد
دانشکده کشاورزی
گروه علوم و صنایع غذایی

رساله دکتری

استفاده از امواج فرا صوت در تولید امولسیون و ریزپوشانی ترکیبات مؤثره روغن هل (*cardamom oil*)

مسعود نجف نجفی

استادان راهنما

جناب آقای دکتر سید علی مرتضوی
جناب آقای دکتر رسول کدخدایی

استاد مشاور

سرکار خانم دکتر فریده طباطبایی یزدی

شهریور ۱۳۸۹

این رساله با عنوان " استفاده از امواج فرا صوت در تولید امولسیون و ریزپوشانی ترکیبات مؤثره روغن هل (*cardamom oil*)" توسط "مسعود نجف نجفی" در تاریخ ۱۳۸۹/۶/۱۵ با نمره ۲۰ و درجه ارزشیابی عالی در حضور هیات داوران با موفقیت دفاع شد.
هیات داوران:

ردیف	نام و نام خانوادگی	مرتبه علمی	سمت در هیات	امضاء
۱	آقای دکتر سید علی مرتضوی	استاد	استاد راهنما	
۲	آقای دکتر رسول کدخدایی	استادیار	استاد راهنما	
۳	خانم دکتر فریده طباطبایی	استادیار	استاد مشاور	
۴	آقای دکتر هاشم پورآذرنگ	استاد	استاد مدعو	
۵	خانم دکتر فخری شهیدی	استاد	استاد مدعو	
۶	آقای دکتر امیرحسین الهامی	استادیار	استاد مدعو	
۷	آقای دکتر مهدی کریمی	استادیار	استاد مدعو	

اظهار نامه

عنوان رساله: استفاده از امواج فرا صوت در تولید امولسیون و رینوشاری ترکیبات مؤثره روغن هل
(cardamom oil)

اینجانب مسعود نجف نجفی دانشجوی دوره دکتری رشته علوم و صنایع غذایی دانشکده کشاورزی دانشگاه فردوسی مشهد نویسنده رساله "استفاده از امواج فرا صوت در تولید امولسیون و رینوشاری ترکیبات مؤثره روغن هل (cardamom oil)" تحت راهنمایی آقایان دکتر مرتضوی و دکتر کدخدایی متعهد می شوم:

- تحقیقات در این رساله توسط اینجانب انجام شده و از صحت و اصالت برخوردار است.
- در استفاده از نتایج پژوهشهای محققان دیگر به مرجع مورد استفاده استناد شده است.
- مطالب مندرج در این رساله تاکنون توسط خود یا فرد دیگری برای دریافت هیچ نوع مدرک یا امتیازی به جایی ارائه نشده است.
- کلیه حقوق معنوی این اثر متعلق به دانشگاه فردوسی مشهد است و مقالات مستخرج با نام "دانشگاه فردوسی مشهد" و یا "Ferdowsi University of Mashhad" به چاپ خواهد رسید.
- حقوق معنوی تمام افرادی که در به دست آمدن نتایج اصلی رساله تاثیرگذار بوده اند در مقالات مستخرج از آن رعایت شده است.
- در کلیه مراحل انجام این رساله، در مواردی که از موجود زنده (یا بافتهای آنها) استفاده شده، ضوابط و اصول اخلاقی رعایت شده است.
- در کلیه مراحل انجام این رساله، در مواردی که به حوزه اطلاعات شخصی افراد دسترسی یافته یا استفاده شده، اصل رازداری، ضوابط و اصول اخلاق انسانی رعایت شده است.

تاریخ: ۸۹/۶/۱۵

امضای دانشجو: مسعود نجف نجفی

مالکیت نتایج و حق نشر

- کلیه حقوق معنوی این اثر و محصولات آن (مقالات مستخرج، برنامه های رایانه ای، نرم افزارها و تجهیزات ساخته شده) متعلق به دانشگاه فردوسی مشهد است. این مطالب باید به نحو مقتضی در تولیدات علمی مربوطه ذکر شود.
- استفاده از اطلاعات و نتایج این رساله بدون ذکر مرجع مجاز نیست.

چکیده

هدف از انجام این پژوهش ریزپوشانی روغن هل با استفاده از دو روش خشک کردن پاششی و انجمادی بود. به این منظور امولسیون آب در روغن حاوی ۵٪ وزنی ماده خشک روغن هل در محلول آبی حاوی ۱۰، ۲۰ و ۳۰٪ HiCap 100 و SMP با کمک امواج فراصوت تهیه شد و ویژگی های کیفی آن نظیر قطر متوسط قطرات و توزیع اندازه آن ها، شاخص بس پاشیدگی، گرانروی و رفلتو جریان به عنوان تابعی از نسبت ماده دیواره مورد بررسی قرار گرفت. همچنین تأثیر این پارامترها بر خصوصیات ریزکپسول های حاصل از دو روش خشک کردن نظیر اندازه ذرات، مقدار روغن باقی مانده، روغن سطحی، راندمان ریزپوشانی، سرعت و مکانیسم رهایش در شرایط دمایی و رطوبتی مختلف و نیز بر شاخص های کیفی امولسیون بازسازی شده مورد سنجش قرار گرفت. افزون بر این تأثیر برهم کنش میان HiCap 100 و سورفکتانت غیر یونی Tween 80 بر خصوصیات امولسیون و ریزکپسول های حاصل از خشک کردن پاششی آن نیز بررسی گردید. نتایج آزمایشات نشان داد که امولسیون های حاوی HiCap 100 دارای قطر متوسط کوچک تر، شاخص بس پاشیدگی کمتر و منحنی توزیع اندازه ذرات تیزتر و باریک تری نسبت به نمونه های حاوی SMP بودند. کلیه امولسیون ها رفتار غیرنیوتونی روان شونده با برش داشتند؛ به طوری که افزایش غلظت فاز پیوسته باعث کاهش شاخص رفتار جریان و افزایش ضریب قوام آنها گردید. همچنین مشخص گردید که با افزایش غلظت سورفکتانت تا ۱٪، اندازه قطرات و شاخص بس پاشیدگی نمونه های امولسیون کاهش و پس از آن افزایش یافت. علاوه بر این، افزایش معنی داری در گرانروی و رفتار روان شوندگی با برش امولسیون ه نیز در این محدوده از غلظت سورفکتانت مشاهده گردید، که نشان دهنده تأثیر برهم کنش Hi-Cap 100 و Tween 80 بر ویژگی های کیفی امولسیون بود. مقایسه ریزکپسول ها دلالت بر این داشت که پودرهای حاوی ۳۰٪ HiCap 100 از قابلیت بالاتری در نگهداری ۸۱ سینتول به عنوان شاخص رهایش روغن هل نسبت به غلظت های پایین تر و نمونه های دارای SMP برخوردار بودند و در طول ۶ هفته نگهداری در دمای ۲۵ °C نیمه عمر بیشتری داشتند. بررسی تأثیر دما و رطوبت نسبی بر سرعت رهایش ۸۱ سینتول نیز مشخص کرد که در فعالیت های آبی ۰/۴۵ و ۰/۶۰ و در کلیه دماهای مورد مطالعه نمونه های حاصل از خشک کن پاششی دارای سرعت رهایش کمتری نسبت به نمونه های تهیه شده با خشک کن انجمادی بودند. این موضوع در مورد نمونه های نگهداری شده در فعالیت آبی ۰/۷۵ و دماهای ۱۰ و ۲۵ °C نیز صادق بود، ولی در مورد نمونه های حاصل از خشک کن انجمادی که در دمای ۵۰ °C نگهداری شده بودند قابلیت استناد نداشت. این تغییرات به تأثیر دمای گذار شیشه ای دیواره ریزکپسول ها بر ساختار آن مربوط دانسته شد که با مشاهدات میکروسکوپی نیز مورد تأیید قرار گرفت.

کلمات کلیدی: روغن هل - امولسیون - ریزپوشانی - امواج فراصوت - رهایش.

فهرست مطالب

عنوان	صفحه
فصل اول	۱
مقدمه	۱
۱-۱- اهمیت و ضرورت تحقیق	۱
۲-۱- روش تحقیق	۶
۳-۱- اهداف تحقیق	۶
فصل دوم	۹
بررسی منابع	۹
۱-۲- مقدمه	۹
۲-۲- آموخته‌ها	۱۳
۱-۲-۲- اجزای تشکلی دهنده آموخته‌ها	۱۳
۱-۲-۲-۱- روغن‌ها و چربی‌ها	۱۳
۱-۲-۲-۲- آب	۱۵
۱-۲-۲-۳- آموخته‌های	۱۷
۲-۲-۲- روش‌های تشکلی آموخته	۲۰
۳-۲-۲- رئولوژی آموخته	۲۳
۱-۳-۲-۲- عوامل مؤثر بر رئولوژی آموخته	۲۴
۱-۳-۲-۲-۱- جزء حجمی فاز پراکنده (ϕ) غلظت قطرات	۲۴
۲-۳-۲-۲- خصوصیات رئولوژیکی اجزاء تشکلی دهنده	۲۵
۳-۳-۲-۲- اندازه ذرات	۲۶
۴-۲-۲- برهم‌کنش‌های ملکولی	۲۷
۱-۴-۲-۲- برهم‌کنش‌های کلویی	۲۸

- ۲۹ ۲-۲-۴-۲- بر هم کنش‌ه‌ای فضایی
- ۳۰ ۲-۲-۴-۳- بر هم کنش‌های نقصانی
- ۳۱ ۲-۲-۵- پائیزی امولسیون‌ها
- ۳۳ ۲-۳- رنی‌کپسول‌ها
- ۳۴ ۲-۴- شکل رنی‌کپسول‌ها
- ۳۵ ۲-۵- مزایای رنی‌پوشانی
- ۳۶ ۲-۶- انواع اجزای غذایی رنی‌پوشانی شده
- ۳۶ ۲-۷- ترکیبات مورد استفاده در سیستم رنی‌پوشانی
- ۳۹ ۲-۷-۱- کربوهیدرات‌ها
- ۴۰ ۲-۷-۱-۱- آلژینات
- ۴۱ ۲-۷-۱-۲- کاراگینان
- ۴۳ ۲-۷-۱-۳- نشاسته
- ۴۴ ۲-۷-۱-۴- مالتودکسترین
- ۴۶ ۲-۷-۱-۵- صمغ‌ها
- ۴۸ ۲-۷-۱-۶- پکتین
- ۴۹ ۲-۷-۲- پروتئین‌ها
- ۵۰ ۲-۷-۲-۱- ژلاتین
- ۵۱ ۲-۷-۲-۲- پروتئین‌های آب‌پنیر
- ۵۲ ۲-۸- روش‌های رنی‌پوشانی
- ۵۳ ۲-۸-۱- فرآیندهای فیزیکوشیمیایی
- ۵۳ ۲-۸-۱-۱- کوسرواسیون
- ۵۵ کوسرواسیون مرکب
- ۵۷ ۲-۸-۱-۲- رنی‌پوشانی در گویچه‌های آلژینات
- ۵۷ ۲-۸-۱-۳- رنی‌پوشانی با استفاده از سیالات فوق بحرانی
- ۵۸ انبساط سریع محلول فوق بحرانی

۵۹ فرآیند آنتی حلال گازی
۶۰ جدایش ذرات از محلول پلی‌دی‌پرسین اشباع گاز (PGSS)
۶۰ ۲-۸-۱-۴- به دام اندازی لیپوزومی
۶۳ ۲-۸-۱-۵- درون گذاری مولکولی
۶۵ ۲-۸-۱-۶- هم تبلوری
۶۶ ۲-۸-۲- روش‌های شیمیایی
۶۶ ۲-۸-۲-۱- پلی‌پرسین بطنی سطحی و خارج غشایی
۶۶ ۲-۸-۳- فرآیندهای فیزیکومکانیکی
۶۶ ۲-۸-۳-۱- اکستروژن
۶۹ ۲-۸-۳-۲- خشک کردن پاششی
۷۳ ۲-۸-۳-۳- خشک کردن انجمادی
۷۴ ۲-۸-۳-۴- خنک کردن و سرد کردن پاششی
۷۵ ۲-۸-۳-۵- فناوری بستر سیال
۷۷ ۲-۸-۳-۶- صفحه دوار

فصل سوم ۸۳

۸۳ مواد و روش‌ها
۸۳ ۳-۱- مواد شیمیایی
۸۳ ۳-۲- روش‌ها
۸۳ ۳-۲-۱- تهیه سوسپانسیون‌های کلوییدی
۸۴ ۳-۲-۲- تهیه امولسیون
۸۵ ۳-۲-۳- اندازه گیری قطر قطرات و شاخص بس پاشش‌گی
۸۶ ۳-۲-۴- تعیین گرانیروی ظاهری و رفتار جریان امولسیون
۸۶ ۳-۲-۵- بررسی تأثیر امواج فراصوت بر گروه‌های ساختاری مواد دی‌اره
۸۷ ۳-۳- تهیه رین کیسول

۸۸	۱-۳-۳- اندازه گنجی اندازه ذرات پودر.....
۸۸	۴-۳- آزمایشات مربوط به رنی کپسول ها.....
۸۸	۱-۴-۳- تعیین مقدار روغن سطحی.....
۸۹	۲-۴-۳- تعیین مقدار روغن داخل کپسول.....
۸۹	۳-۴-۳- تعیین سرعت رهائش ۸ و ۱ سرخنول و لکونن.....
۹۰	۴-۴-۳- راندمان رنی پوشانی.....
۹۰	۵-۴-۳- اندازه گنجی رطوبت.....
۹۰	۶-۴-۳- رهائش ۸ و ۱ سرخنول از رنی کپسول ها در دما و رطوبت معین.....
۹۱	۷-۴-۳- اندازه گنجی دمای گذار شیشه ای.....
۹۲	۸-۴-۳- عکس برداری با میکروسکوپ الکترونی روبشی (SEM).....
۹۲	۵-۳- محاسبات آماری.....
۹۳	فصل چهارم.....
۹۳	نتایج و بحث.....
۹۳	۱-۴- خصوصیت امولسیون روغن هل.....
۹۳	۱-۱-۴- توزیع اندازه قطرات امولسیون و تأشی متغیها بر آن.....
۹۳	۱-۱-۱-۴- تأشی نوع و غلظت ماده دیاره بر توزیع اندازه قطرات.....
۹۹	۲-۱-۱-۴- تأشی غلظت سورفکتانت بر توزیع اندازه قطرات.....
۱۰۳	۲-۱-۴- خصوصیت رئولوژیکی روغن هل.....
۱۰۳	۱-۲-۱-۴- تأشی نوع و غلظت ماده دیاره بر رفتار جریان.....
۱۰۶	۲-۲-۱-۴- تأشی نوع و غلظت ماده دیاره بر گرانیروی.....
۱۰۸	۳-۲-۱-۴- تأشی غلظت سورفکتانت بر خصوصیت رئولوژیکی امولسیون.....
۱۱۲	۴-۲-۱-۴- تأشی غلظت سورفکتانت بر گرانیروی.....
۱۱۳	۳-۱-۴- تأشی امواج فراصوت بر ساختار امولسیون.....
۱۱۵	۲-۴- بررسی خصوصیت رنی کپسول ها.....
۱۱۵	۱-۲-۴- تأشی غلظت دیاره بر مقدار ۸ و ۱ سرخنول باقی مانده در رنی کپسول ها.....

- ۲-۲-۴- تأثیری نوع ماده دئاره بر مقدار ۸ و ۱ سرئول باقی مانده در رنی کپسول ها ۱۱۷
- ۳-۲-۴- تأثیری اندازه و سطح مخصوص پودرهای تولئی بر مقدار ۸ و ۱ سرئول باقی مانده ۱۲۰
- ۴-۲-۴- تأثیری روش خشک کردن بر مقدار ۸ و ۱ سرئول باقی مانده در رنی کپسول ها ۱۲۱
- ۵-۲-۴- کیفیت امولسیون بازسازی شده با رنی کپسول ها ۱۲۲
- ۶-۲-۴- تأثیری عوامل مختلف بر میزان روغن سطحی رنی کپسول ها ۱۲۷
- ۷-۲-۴- میزان رطوبت رنی کپسول ها ۱۲۹
- ۸-۲-۴- تأثیری غلظت سورفکتانت بر خصوصیت رنی کپسول و راندمان رنی پوشانی ۱۳۰
- ۷-۲-۴- تأثیری نوع و غلظت ماده دئاره بر خروج ۸ و ۱ سرئول و لئونن در مدت زمان نگهداری ۱۳۲
- ۸-۲-۴- بررسی رنی ساختار رنی کپسول ها ۱۳۸
- ۳-۴- تأثیری رطوبت نسبی و دما بر رهائش ۸ و ۱ سرئول از پودرها ۱۴۲
- ۴-۴- تحلیلی سرعت رهائش با معادله آورامی ۱۵۰
- ۵-۴- رابطه بین دمای گذار شیشه ای و رطوبت نسبی ۱۵۸
- ۶-۴- نتیجه گیری نهایی ۱۶۰
- ۷-۴- پیشنهادات ۱۶۴
- Error! Bookmark not defined. مرابع

فهرست اشکال

عنوان	صفحه
شکل ۱-۱- روند تکنولوژی های رزی پوشانی.....	۵
شکل ۱-۲- طرح واره یک رزی کپسول و یک رزی کره حاوی ترکیبات مولد طعم و بو.....	۱۲
شکل ۲-۲- آرایش های ساختمانی مختلف سورفکتانت ها در فاز پیوسته (منبع: مک کلمنتس، ۲۰۰۵).....	۱۹
شکل ۳-۲- آرایش های ساختمانی مختلف ملکول ها در امولسیون های غذایی (منبع: مک کلمنتس، ۲۰۰۵).....	۲۷
شکل ۴-۲- نقش ذرات کلوییدی در برهم کنش نقصانی قطرات (منبع: مک کلمنتس، ۲۰۰۵).....	۳۰
شکل ۵-۲- مکانیسم های مختلف ناپایداری امولسیون ها (منبع: مک کلمنتس، ۲۰۰۵).....	۳۲
شکل ۶-۲- ساختمان رزی کپسول.....	۳۳
شکل ۷-۲- انواع اشکال رزی کپسول ها.....	۳۵
شکل ۸-۲- ساختمان کلای آلزینات ها.....	۴۰
شکل ۹-۲- ساختمان دی ساکاریدهای موجود در زنجیره پلیمری کاراگنجان.....	۴۲
شکل ۱۰-۲- ساختار شیمیایی صمغ عربی.....	۴۸
شکل ۱۱-۲- ساختار شیمیایی پکتین.....	۴۹
شکل ۱۲-۲- نمودار فرآیند رزی پوشانی ترکیبات مولد عطر و طعم.....	۵۴
شکل ۱۳-۲- اساس فرآیند کوسرواسیون.....	۵۶
شکل ۱۴-۲- رزی پوشانی به روش انبساط سریع سطوح فوق بحرانی.....	۵۹
شکل ۱۵-۲- طرح واره غشای جفت لایه (A) و رزی کپسول لیپوزومی (B).....	۶۲
شکل ۱۶-۲- ساختمان مولکولی (الف) و فضایی (ب) بتا سریکلودکسترین.....	۶۴
شکل ۱۷-۲- طرح فرآیند اکستروژن به روش لوله موطن هم محور.....	۶۸
شکل ۱۸-۲- طرح واره فرآیند رزی پوشانی به روش خشک کردن پاششی.....	۷۰
شکل ۱۹-۲- طرح واره رزی پوشانی با فناوری بستر سیال: (A) پاشش از بالا، (B) پاشش از پایین، (C) پخش زاویه دار.....	۷۶
شکل ۲۰-۲- طرح واره رزی پوشانی به روش صفحه دوار.....	۷۸

- شکل ۲-۲۱- نمودار رهايش تأخیری و پایدار محتویات رنی کپسول‌ها..... ۸۰
- شکل ۴-۱- توزیع اندازه ذرات در امولسیون های دارای غلظت های مختلف (۱۰، ۲۰ و ۳۰٪ به ترتیب الف، ب و ج) HICAP100 (توپر) و SMP (توخالی)..... ۹۵
- شکل ۴-۲- تأثی غلظت فاز بیهسته (۱۰٪، ۲۰٪ و ۳۰٪) بر توزیع اندازه ذرات امولسیون های تشبیت شده با SMP (الف) و HICAP 100 (ب)..... ۹۸
- شکل ۴-۳- تغییرات قطر متوسط قطرات امولسیون تشبیت شده با ۳۰٪ HICAP 100 در مقابل غلظت های مختلف سورفکتانت..... ۱۰۲
- شکل ۴-۴- توزیع اندازه ذرات امولسیون های تشبیت شده با ۳۰٪ HICAP 100 و غلظت های مختلف سورفکتانت..... ۱۰۳
- شکل ۴-۵- تأثی سرعت برشی بر گرانروی ظاهری امولسیون های حاوی غلظت های مختلف (۱۰ تا ۳۰٪) HICAP 100 (الف تا ج) و SMP (د تا و). غلظت بیهیچرها از بالا به پایین افزایش می یابد..... ۱۰۹
- شکل ۴-۶- اثر سرعت برشی بر گرانروی ظاهری امولسیون های حاوی غلظت های مختلف سورفکتانت..... ۱۱۳
- شکل ۴-۷- طیف زی قرمز تبدیلی فوری برای محلول های اولی و فراصوت داده شده (الف) SMP و (ب) HICAP 100..... ۱۱۴
- شکل ۴-۸- تأثی مقدار، نوع ماده دیاره (الف: SMP، ب: HICAP 100) و روش خشک کردن (خشک کردن انجمادی : توپر و خشک کردن پاششی: توخالی) بر مقدار ۸ و ۱ سرینول باقی مانده در رنی کپسول ها..... ۱۱۷
- شکل ۴-۹- مقایسه توزیع اندازه ذرات امولسیون های تازه (□) و بازسازی شده با پودر حاصل از خشک کن پاششی (●) و خشک کن انجمادی (○) حاوی غلظت های مختلف (۱۰، ۲۰ و ۳۰٪ به ترتیب الف، ب و ج) SMP..... ۱۲۵
- شکل ۴-۱۰- مقایسه توزیع اندازه ذرات امولسیون های تازه (□) و بازسازی شده با پودر حاصل از خشک کن پاششی (●) و خشک کن انجمادی (○) حاوی غلظت های مختلف (۱۰، ۲۰ و ۳۰٪ به ترتیب الف، ب و ج) HICAP 100..... ۱۲۶
- شکل ۴-۱۱- تصویری میکروسکوپ الکترونی روبشی (× ۵۰۰۰) رنی کپسول های به دست آمده از خشک کردن پاششی امولسیون روغن هل در آب، الف: ۳۰٪ HI-CAP 100 و ۸۰٪ TWEEN؛ ب: ۳۰٪ HI-CAP 100 و ۵٪ TWEEN..... ۱۳۱
- شکل ۴-۱۲- تأثی غلظت ماده دیاره (۱۰٪، ۲۰٪ و ۳۰٪) و روش خشک کردن (خشک کردن پاششی: توپر و خشک کردن انجمادی: توخالی) بر مقدار ۸ و ۱ سرینول باقی مانده در رنی کپسول های تهیه شده با HICAP 100 (الف) و SMP (ب) در طول ۶ هفته نگهداری در دمای ۲۵ °C..... ۱۳۵
- شکل ۴-۱۳- تأثی غلظت ماده دیاره (۱۰٪، ۲۰٪ و ۳۰٪) و روش خشک کردن (خشک کردن پاششی: توپر و خشک کردن انجمادی: توخالی) بر مقدار لیمون باقی مانده در رنی کپسول های تهیه شده با HICAP 100 (الف) و SMP (ب) در طول ۶ هفته نگهداری در دمای ۲۵ °C..... ۱۳۶
- شکل ۴-۱۴- مقایسه بقی داده های آزمائشی و پیش بینی شده برای مقدار ۸ و ۱ سرینول باقی مانده در رنی کپسول های تهیه شده با دیاره های متفاوت (الف: HICAP 100 و ب: SMP)..... ۱۳۷

شکل ۴-۱۵- رزی ساختار ($\times 2000$) رزی کپسول های تهی شده با ۲۰ درصد HICAP 100 (الف) و SMP (ب) به روش خشک کردن انجمادی (حفره: H)..... ۱۴۰

شکل ۴-۱۶- رزی ساختار ($\times 2000$) رزی کپسول های تهی شده با غلظت های مختلف (۱۰ تا ۳۰٪) SMP (الف تا ج) و HICAP 100 (د تا و) با روش خشک کردن پاششی (W: چروکگی، D: دندانان و H: حفره). غلظت از پایین به بالا زط می شود..... ۱۴۱

شکل ۴-۱۷- تأثی رطوبت نسبی (▲ ۴۵، □ ۶۰ و ○ ۷۵٪) بر رهاش ۱.۸ سرئول از رزی کپسول های تولقی شده با ۳۰٪ HICAP 100 (توپر) و SMP (توخالی) به دو روش خشک کردن پاششی (الف) و خشک کردن انجمادی (ب) در دمای ۱۰ درجه سانتی گراد..... ۱۴۳

شکل ۴-۱۸- تأثی رطوبت نسبی (▲ ۴۵، □ ۶۰ و ○ ۷۵٪) بر رهاش ۱.۸ سرئول از رزی کپسول های تولقی شده با ۳۰٪ HICAP 100 (توپر) و SMP (توخالی) به دو روش خشک کردن پاششی (الف) و خشک کردن انجمادی (ب) در دمای ۲۵ درجه سانتی گراد..... ۱۴۴

شکل ۴-۱۹- تأثی رطوبت نسبی (▲ ۴۵، □ ۶۰ و ○ ۷۵٪) بر رهاش ۱.۸ سرئول از رزی کپسول های تولقی شده با ۳۰٪ HICAP 100 (توپر) و SMP (توخالی) به دو روش خشک کردن پاششی (الف) و خشک کردن انجمادی (ب) در دمای ۵۰ درجه سانتی گراد..... ۱۴۵

شکل ۴-۲۰- رزی ساختار ($\times 5000$) رزی کپسول های تهی شده با ۳۰ درصد HICAP 100 (الف) و SMP (ب) به روش خشک کردن پاششی بعد از ۲ روز نگهداری در دمای ۵۰ درجه سانتی گراد و رطوبت نسبی ۷۵٪..... ۱۴۶

شکل ۴-۲۱- تصوی می کروسکوپ الکترونی روبشی ($\times 5000$) رزی کپسول های تهی شده به روش خشک کیدن پاششی بعد از ۶ روز نگهداری در دمای ۱۰ درجه سانتی گراد و رطوبت نسبی ۷۵٪، الف: ۳۰٪ HICAP 100؛ ب: SMP..... ۱۴۷

شکل ۴-۲۲- رزی ساختار ($\times 3000$) رزی کپسول های تهی شده با ۳۰ درصد HICAP 100 (الف) و SMP (ب) با روش خشک کردن انجمادی بعد از ۲ روز نگهداری در دمای ۵۰ درجه سانتی گراد و رطوبت نسبی ۷۵٪ (حفره: H)..... ۱۴۹

شکل ۴-۲۳- تأثی فعالیت آبی بر عدد N و ثابت سرعت رهاش (K) رزی کپسول در دمای ۱۰ درجه سانتی گراد. HICAP 100 و خشک کن انجمادی؛ □، HICAP 100 و خشک کن پاششی؛ Δ SMP و خشک کن انجمادی؛ ○، SMP و خشک کن پاششی..... ۱۵۱

شکل ۴-۲۴- تأثی فعالیت آبی بر عدد N و ثابت سرعت رهاش (K) رزی کپسول ها در دمای ۲۵ درجه سانتی گراد. HICAP 100 و خشک کن انجمادی؛ □، HICAP 100 و خشک کن پاششی؛ Δ SMP و خشک کن انجمادی؛ ○، SMP و خشک کن پاششی..... ۱۵۲

شکل ۴-۲۵- تأثی فعالیت آبی بر عدد N و ثابت سرعت رهاش (K) رزی کپسول ها در دمای ۵۰ درجه سانتی گراد. HICAP 100 و خشک کن انجمادی؛ □، HICAP 100 و خشک کن پاششی؛ Δ SMP و خشک کن انجمادی؛ ○، SMP و خشک کن پاششی..... ۱۵۳

شکل ۴-۲۶- نماش روند رهاش ۱ و ۸ سرئول بر اساس معادله آورامی در دمای ۱۰ درجه سانتی گراد و رطوبت نسبی های ۴۵ (الف)، ۶۰ (ب) و ۷۵٪ (ج). خشک کن انجمادی ○ و خشک کن پاششی □. (HICAP 100 توخالی و SMP توپر)..... ۱۵۴

شکل ۴-۲۷- نمایش روند رهاختی ۸ و ۱ سرینتول بر اساس معادله آورامی در دمای ۲۵ درجه سانتی گراد و رطوبت نسبی های ۴۵ (الف)، ۶۰ (ب) و ۷۵٪ (ج). خشک کن انجمادی ○ و خشک کن پاششی □. (HICAP 100 توخالی و SMP توپر).
۱۵۵.....

شکل ۴-۲۸- نمایش روند رهاختی ۸ و ۱ سرینتول بر اساس معادله آورامی در دمای ۵۰ درجه سانتی گراد و رطوبت نسبی های ۴۵ (الف)، ۶۰ (ب) و ۷۵٪ (ج). خشک کن انجمادی ○ و خشک کن پاششی □. (HICAP 100 توخالی و SMP توپر).
۱۵۶.....

شکل ۴-۲۹- تأثیری رطوبت نسبی بر دمای انتقال شیشه ای رینی کپسول های تهی شده با HICAP 100، □ و SMP، ○..... ۱۵۹

فهرست جداول

عنوان	صفحه
جدول ۱-۱- ترکیبات اصلی روغن هل.....	۳
جدول ۱-۲- خصوصیات فرآیندهای ریزپوشانی.....	۱۲
جدول ۲-۲- عدد HLB سورفکتانت های رایج در تهیه امولسیون های غذایی.....	۲۰
جدول ۳-۲- سرعت های مختلف تنش برشی در برخی فرآیندهای تولید امولسیون های غذایی.....	۲۴
جدول ۴-۲- انواع اجزای غذایی که ریزپوشانی می شوند.....	۳۷
جدول ۵-۲- خصوصیات مواد دیواره مورد استفاده برای ریزپوشانی ترکیبات مولد طعم و بو.....	۳۸
جدول ۶-۲- مواد پوشش دهنده مورد استفاده در ریزپوشانی مواد غذایی.....	۳۹
جدول ۷-۲- ترکیب شیمیایی صمغ عربی.....	۴۸
جدول ۸-۲- روش های متفاوت ریزپوشانی.....	۵۳
جدول ۹-۲- مزایا و معایب استفاده از خشک کن پاششی.....	۷۰
جدول ۱۰-۲- فرایندهای میکرواینکپسولاسیون با دامنه نسبی اندازه ذرات.....	۷۹
جدول ۱-۴- متوسط قطر قطرات و شاخص بس پاششی امولسیون های تشبیه شده با غلظت های مختلف HICAP 100 و SMP.....	۹۹
جدول ۲-۴- تأثیری غلظت سورفکتانت بر قطر متوسط قطرات و شاخص بس پاششی امولسیون تشبیه شده با ۳۰٪ HICAP 100.....	۱۰۲
جدول ۳-۴- شاخص های رفتار جرطن (N)، ضریب قوام (K) و ضریب تعیین برای محلول اولیه، محلول فراصوت داده شده و امولسیون های حاوی HICAP 100 و SMP در غلظت های مختلف.....	۱۰۷
جدول ۴-۴- اثر غلظت سورفکتانت بر شاخص های رفتار جرطن (N)، ضریب قوام (K) و ضریب تعیین برای امولسیون های تشبیه شده با ۳۰٪ HICAP 100.....	۱۱۱
جدول ۵-۴- خصوصیات ریزپوشانی حاصل از خشک کن پاششی.....	۱۲۱
جدول ۶-۴- تأثیری روش خشک کردن بر خصوصیات ریزپوشانی های تولیدی.....	۱۲۳
جدول ۷-۴- مقایسه تأثیری غلظت، نوع ماده دیواره و روش خشک کردن بر متوسط قطر قطرات و شاخص بس پاششی امولسیون های تازه و بازسازی شده.....	۱۲۴

- جدول ۴-۸- تأیید غلظت TWEEN 80 بر راندمان رینی پوششی و شاخص های کیفی امولسیون بازسازی شده با رینی کپسول های حاصل از خشک کردن پاششی امولسیون تهیه شده با ۳۰٪ HICAP 100..... ۱۲۷
- جدول ۴-۹- معادلات رگرسیون، ضریب تعیین و نجه عمر ۸ و ۱ سرئول باقی مانده در رینی کپسول های تهیه شده با غلظت های مختلف HICAP 100 و SMP..... ۱۳۳
- جدول ۴-۱۰- معادلات رگرسیون، ضریب تعیین و عدد نجه عمر برای مقدار لهنون باقی مانده در رینی کپسول های تهیه شده با غلظت های مختلف HICAP 100 و SMP..... ۱۳۴
- جدول ۴-۱۱- ثابت سرعت رهائش (K) و عدد N معادله آورامی در شرایط مختلف..... ۱۵۷

فصل اول

مقدمه

۱-۱- اهمیت و ضرورت تحقیق

امروزه طیف وسیعی از ترکیبات تحت عنوان افزودنی با اهداف گوناگون در تهیه فرآورده های غذایی و فرآیندهای مختلف مورد استفاده قرار می گیرند. اهمیت این افزودنی ها به حدی است که بدون بهره گیری از آن ها، تولید و مصرف بسیاری از اقلام و فرآورده های غذایی تقریباً غیر ممکن می شود. طعم دهنده ها یکی از مهمترین افزودنی های غذایی هستند که طعم، بو و رایحه خاصی به مواد غذایی می بخشند و طعم یکی از ویژگی های مهم کیفی در محصولات مختلف غذایی به شمار می رود که نقش تعیین کننده ای در پذیرش آنها از سوی مصرف کننده دارند. به همین دلیل ترکیبات مولد عطر و طعم کاربرد وسیعی در صنایع غذایی از جمله صنایع تولید کیک و شیرینی، بستنی ها و دسرهای منجمد، تنقلات، نوشیدنی ها، صنایع شکلات سازی و دارند. بر این اساس استفاده از مواد مولد عطر و طعم طبیعی مانند اسانس های مختلف گیاهی و یا ترکیبات سنتزی، در فرآورده های غذایی از اهمیت بالا و جایگاه ویژه ای برخوردار است. دانه هل یکی از متداول ترین و مهمترین ادویه جات مورد مصرف در صنایع غذایی است که غالباً به صورت پودر

برای بهبود عطر و طعم بسیاری از فرآورده ها و محصولات بکار می رود . افزون بر این در بغضی از موارد اجزای مؤثره آن استخراج و به شکل اسانس، اولئو رزین و روغن مورد استفاده قرار می گیرد

هل که از آن به عنوان ملکه ادویه ها نام برده می شود، میوه خشک شده گیاه علفی چند ساله ای با نام علمی *Elletaria cardamomum* است که به خانواده Zinigeraceae تعاق دارد (ماتهای، ۱۹۸۵). مقدار اسانس موجود در دانه هل بین ۶/۶ تا ۱۰/۶٪ متغیر است. روغن هل تجاری که با روش دی اکسید کربن فوق بحرانی استخراج می شود، معمولاً دارای ۵۲ تا ۵۸٪ ترکیبات فرار می باشد (گویندارازان و همکاران، ۱۹۸۲). ترکیبات اصلی موجود در روغن هل که حدود ۸۰٪ کل ترکیبات فرار را در بر می گیرد شامل ۸۱ سینئول، آلفا-ترپنیل استات و لیمونن می باشد (لوئیس و همکاران، ۱۹۸۲) (جدول ۱-۱). روغن هل، حساسیت فوق العاده زیادی به اکسیداسیون دارد و به سرعت تخریب شده و طعم و بوی نامطلوبی پیدا می کند (کریشنان و همکاران، ۲۰۰۵). لذا یافتن راه کارهایی که اولاً این ترکیب را در مقابل اکسیداسیون محافظت نماید و ثانیاً آزاد شدن آن را در زمان مورد نیاز و به صورت کنترل شده محقق نماید، اهمیت بسزایی دارد و نقطه عطفی در تولید، تجارت و نیز کاربرد ترکیبات مولد عطر و طعم در مواد غذایی و سایر فرآورده های غیر غذایی محسوب می شود.

ریزپوشانی یکی از مهمترین فرآیندهایی است که می تواند این اهداف را محقق سازد . در این روش اجزای جامد، مایع یا گاز که به آن ها ماده هسته نیز اطلاق می گردد، توسط مواد مختلفی که به آن ها دیواره یا ماتریکس می گویند، پوشانده می شوند . معمولاً دیواره را به گونه ای می توان طراحی کرد که ریزکپسول ها محتویاتشان را با سرعت کنترل شده و تحت شرایط خاص آزاد نمایند (لی و همکاران، ۲۰۰۳).

جدول ۱-۱- ترکیبات اصلی روغن هل

Component	Total oil (%)
α - Pinene	1.5
β - Pinene	0.2
Sabinen	2.8
Myrcene	1.6
α - Phellandrene	0.2
Limonene	11.6
1,8- Cineole	36.3
Terpinene	0.7
Cymene	0.1
Terpinolene	0.5
Linalool	3.0
Linalyl acetate	2.5
Terpinene.4-ol	0.9
α - Terpeneol	2.6
α - Terpinyl acetate	31.3
Citronellol	0.3
Nerol	0.5
Geraniol	0.5
Methyl eugenol	0.2
Trans nerolidol	2.7

امروزه در صنایع غذایی استفاده از فرآیند ریزپوشانی به دلایل مختلفی صورت می گیرد که مهمترین

آن عبارتند از (چو و همکاران، ۲۰۰۰؛ کیری، ۱۹۹۱):

- حمل و نقل ساده (تبدیل روغن معطر مایع به پودری عاری از گرد و غبار با قابلیت حل شدن و بوی طبیعی تر)
- بهبود ماندگاری در محصول نهایی و هنگام فرآیند (کاهش تبخیر، تجزیه یا واکنش با سایر ترکیبات در ماده غذایی)
- بهبود ایمنی ماده غذایی (کاهش خطر اشتعال و حذف خطرات احتمالی حمل و نقل)
- آزاد سازی کنترل شده ترکیبات تولید کننده عطر و طعم

در مورد فروش سالانه مواد ایجاد کننده عطر و طعم اطلاعات دقیقی در دست نیست. در سال ۲۰۰۸، گردش مالی این صنایع حدود ۲۰/۵ بیلیون دلار تخمین زده شده است. بر اساس برآورد اوبینک و شونمن (۲۰۰۳)، نیمی از این رقم مربوط به صنایع تولید کننده طعم دهنده ها می باشد. بین ۲۰ تا ۲۵ درصد مواد طعم دهنده نیز به شکل ریزپوشانی شده به فروش می رسند (۱/۴ و ۱/۷ بیلیون دلار در سال ۲۰۰۱ و ۲ تا ۲/۵ بیلیون دلار در سال ۲۰۰۸). حدود ۸۰ تا ۹۰ درصد محصولات ریزپوشانی شده به روش خشک کردن پاششی، ۵ تا ۱۰ درصد به روش خنک کردن پاششی، ۲ تا ۳ درصد به کمک اکستروود کردن و حدود ۳ درصد با سایر روش ها تهیه می شوند (اوبینک و شونمن ۲۰۰۳؛ بهرزیو، ۲۰۰۸).

در گذشته ریزپوشانی برای پوشاندن طعم نامطلوب برخی از ترکیبات و همچنین برای تبدیل مواد مایع به جامد جهت تسهیل حمل و نقل و نگهداری آن ها استفاده می شد. اما در سال های اخیر رهایش کنترل شده مکانی یا زمانی اجزای ریزپوشانی شده مورد توجه قرار گرفته است. آزاد سازی اجزای مواد غذایی در مکان یا زمان موعین، قابلیت است که می تواند به وسیله ریز پوشانی تأمین شود. انتشار به موقع و هدفمند باعث افزایش اثر بخشی افزودنی های غذایی، گسترش دامنه کاربرد، اطمینان از تناسب مقدار مصرف و در نتیجه مقرون به صرفه شدن استفاده از افزودنی های مختلف از سوی تولید کنندگان مواد غذایی می شود. با کنترل دقیق ویژگی های رها سازی، ریزپوشانی نه تنها یک روش با ارزش افزوده مناسب بشمار می رود، بلکه یک محصول جدید با خواص بی نظیر است.

علاقه رو به رشد محققین و متخصصین صنایع غذایی به پتانسیل عظیم ریزپوشانی با رشد فرایندها تعداد مقالات (غیرعلمی، علمی و اختراعات ثبت شده) به چاپ رسیده از اواسط سال ۱۹۵۰ تاکنون مشخص می گردد (شکل ۱-۱).

استفاده از مواد دیواره با خصوصیات و ویژگی های جدید و ترکیب کردن آن ها با یکدیگر به منظور بهبود و افزایش راندمان ریزپوشانی به همراه استفاده از فناوری های نوین از جمله مواردی است که در چند