



خشک کردن عسل

زهرا رنگچیان^۱، مهسا جهان بخش اسکویی^۲

۰۲-کارشناس ارشد-گروه علوم و صنایع غذایی، دانشکده کشاورزی، دانشگاه تبریز



تاریخ دریافت: اردیبهشت ۹۵ تاریخ پذیرش: مهر ۹۵

رایانامه: zrangchin@gmail.com

چکیده:

روش خشک کردن پاششی بهترین روش شناخته می شود. علاوه بر این خشک کردن عسل بدون افزودنی هایی نظیر صمغ عربی، مالتودکسترین و دکسترین، به دلیل ویسکوزیته بالای آن غیرممکن است و ضمناً این ترکیبات باعث افزایش بهره وری تولید نیز می گردد. این مقاله مروری بر روش های خشک کردن عسل و مزايا و معایب آن ها خواهد داشت.

کلمات کلیدی : خصوصیات پودر عسل ، روش های خشک کردن ، صمغ عربی، مالتودکسترین، دکسترین

مقدمه:

عسل به عنوان یک غذای عملگرا شناخته می شود و سودمندی هایی دارد که قندهای تصفیه شده قادر آن

عسل به عنوان یک غذای عملگرا شناخته می شود و دارای سودمندی هایی است که در قندهای تصفیه شده وجود ندارد. کارخانه جات مواد غذایی تمايلی به کاربرد عسل مایع در فرآورده ها ندارند که علت آن چسبندگی زیاد، دشواری توزین و نیاز به گرمایش آن پس از کریستالیزاسیون است. لذا تولیدکنندگان به منظور تسهیل کاربری عسل، به خشک کردن آن روی آورده اند. از طرف دیگر ماندگاری عسل نیز با خشک کردن افزایش می یابد، چراکه عسل به شدت رطوبت پذیر است. در این مقاله روش های مختلف خشک کردن عسل مورد بررسی قرار می گیرد. روش های موردن بررسی شامل خشک کردن پاششی، انجمادی و تحت خلاء می باشند.





تسهیل در استفاده از این ماده ارزشمند بیفتند. یکی از راهکارهای دست یابی به این هدف خشک کردن عسل است. از طرف دیگر عسل به جهت داشتن مقادیر بالای فروکتوز بسیار رطوبت پذیر است، که شرایط مناسبی را برای تخمیر فراهم می‌کند. با حذف آب از تخمیر جلوگیری می‌شود^(۳). عسل خشک در اسنک، ماست، سُس، روکش خوراکی، نوشیدنی، مکمل غذایی، نان و کیک قابل استفاده است.

عسل خشک در شیرینی جاتی نظیر شیرینی بادامی، یک اسفنجی و کارامل‌ها باعث از بین رفتن بو و طعم نامطبوع ناشی از پخت در حرارت بالا می‌شود، همچنین سبب افزایش پایداری اکسیداتیو در برخی از گوشت‌ها گردیده و باعث حفظ عطر و طعم آن‌ها می‌گردد^[۶]. از عسل خشک جهت بهینه سازی و افزایش ماندگاری کره بادام زمینی، بهبود کیفی چیپس سیب زمینی بدون روغن و خمیرهای منجمد و جladه‌ی فرآورده‌های طیور نیز استفاده می‌کنند، علاوه بر مزایای کیفی عسل خشک، این فرآورش سبب سهولت در جابجایی، توزین و کنترل مسائل بهداشتی، کاهش فضای نگهداری و ثبات عطر و طعم و بافت و رنگ فرآورده می‌گردد^(۷،۸).

جدول ۱- اجزای عمدۀ عسل

تركیبات عمدۀ (%)		
میانگین (%)	درصد	
۱۷/۰	۱۳/۴-۲۶/۶	آب
۳۹/۳	۲۲/۷-۵۳/۹	فروکتوز
۳۲/۹	۲۰/۴-۴۴/۴	گلوكز
۲/۳	۰/۰-۷/۶	ساکاراز
۸/۵	۰/۱-۱۶/۰	ساير قندها

تركیبات جزئی (%)		
	اسیدها	
	مواد معدنی	
	نیتروژن (بروتئین)	
	آنزیم ها	
	آرومما	
	ساير(HMF و غيره) <۰/۱	

۱- انواع عسل خشک شده

در مورد نحوه دسته بندی عسل خشک شده اختلاف

هستند. عسل حاوی ترکیبات ارزشمندی نظیر قندهای ساده، آمینواسیدها، بیوفلافونوئیدها، آنتی اکسیدان‌ها، ویتامین‌ها، اسیدهای آلی، مواد معدنی و آنزیم‌ها می‌باشد^[۱، ۲]. یکی از مهمترین دلایل سودمندی عسل برای سلامتی، نسبت متوسط ۱:۱ فروکتوز به گلوكز در آن است. ترکیب عسل بسته به نوع منبع گیاهی مورد استفاده و شرایط اقلیمی متفاوت است، لذا این امکان وجود دارد که عسل‌های دارای ترکیبات مختلف، دارای فعالیت‌های بیولوژیکی مختلفی نیز باشند. به عنوان مثال مطالعات انجام شده حاکی از همبستگی قابل توجه میان فعالیت ضد HIV عسل‌های ایرانی و منابع گیاهی مورد استفاده برای تولید آن‌ها بوده است^[۱]. قسمت اعظم گلوكز بدست آمده از منابع کربوهیدراته در بدن انسان به صورت چربی در سلول‌ها ذخیره می‌شود، اما با مصرف عسل، به علت حضور فروکتوز در آن، گلوكز به صورت گلیکوژن در کبد ذخیره شده و در زمان استراحت بدن برای فعالیت مغز، قلب، کلیه‌ها و گلبول‌های قرمز خون به مصرف می‌رسد.

صرف فروکتوز خالص به صورت شربت ذرت غنی از فروکتوز (HFCS)^(۱)، بدن را با چالش‌هایی مواجه می‌کند، زیرا هر یک از سلول‌های بدن قادر به متابولیسم گلوكز می‌باشد، اما فروکتوز به طور عمده در کبد متابولیزه می‌شود. با ترکیب ایده‌آل فروکتوز و گلوكز در عسل، بسیاری از عوارض حاصل از مصرف قند و شکر تصفیه شده و HFCS کاهش یافته و یا از آن جلوگیری می‌شود. عسل سبب افزایش شدید و ناگهانی انسولین نمی‌گردد، ضمن اینکه نوسانات قند خون تنظیم شده و افت ناگهانی آن (هیپوگلیسمی) بوجود نمی‌آید. در حالیکه مصرف مدام و زیاد قندهای تصفیه شده و HFCS، سبب ترشح مفرط انسولین، نوسانات وسیع قند خون و ترشح آدرنالین و کورتیزول شده و منجر به بروز عارضه مقاومت به انسولین می‌گردد، که نتیجه آن اختلال در متابولیسم گلوكز و در نهایت بروز دیابت نوع دو است^[۲]. جدول ۱ گویای اجزای عمدۀ عسل و مقادیر آن‌ها می‌باشد^[۳].

کارخانه جات مواد غذایی تمایلی به کاربرد عسل مایع در فرآورده‌های دارند که علت آن چسبندگی زیاد، دشواری توزین و نیاز به گرمایش آن پس از کریستالیزاسیون است^[۴، ۵]. همین مسئله باعث شد که تولیدکنندگان به فکر

1- High Fructose Syrup



ثابت دی الکتریک محلول آبی ۵۰ درصد وزنی ساکارز و دکستروز به ترتیب ۶۰/۱۹ و ۳۹/۶۳ می باشد. هرچه ثابت دی الکتریک محلول بیشتر باشد امکان اتصال مجدد یون ها به یکدیگر کمتر بوده و در نتیجه رسوب دهی کاهش می یابد.

جدول ۲- دمای انتقال شیشه ای گلوکز، فروکتوز، ساکارز و لاکتوز

قند	دمای انتقال شیشه ای (°)
گلوکز	+۳۱
فروکتوز	+۱۰ +۵ تا
ساکارز	-۶۲ +۷۰ تا
لاکتوز	+۱۰۱

۱۷

۳- روش های تولید پودر عسل

روش های تولید پودر عسل شامل خشک کردن پاششی، خشک کردن تحت خلاء، خشک کردن انجامدادی،^۶ Foam mat، مایکروویو و ترکیبی از روش های ذکور می باشد. افزودن آب به عسل، روند خشک کردن را تسهیل می نماید^[۴]. جهت افزایش Tg و کاهش چسبندگی عسل معمولاً برای تولید پودر آن از کمک ترکیباتی مانند امولسیفایرها، مواد خشک کننده، مواد پرکننده، مواد ممانعت کننده از کلخه ای شدن، عوامل حجمدهنده و پرکننده های با وزن مولکولی بالا نظیر سبیوس، لیستین، کلسیم استئارات، آرد سویا، نشاسته، کربوکسی متیل سلولز، صمغ عربی، مالتودکسترین، دکسترن و ژلاتین بهره می گیرند^[۶، ۷]. ترکیبات پرکننده ترکیباتی هستند که به خشک کردن عسل کمک می نمایند، ضمن اینکه برخی از آنها منجر به انکسوله شدن اجزای عسل نیز می گردند. در بیشتر مطالعات روند اثرگذاری این ترکیبات، همزمان با تاثیر آن بر روش خشک کردن، مورد بررسی قرار داده شده است.

تولید پودر عسل خالص علی رغم وجود روش خشک کردن انجامدادی غیرممکن به نظر می رسد، چراکه پودر حاصل از این روش در دمای محیط قبل نگهداری نبوده و به راحتی حالت لاستیکی و چسبندگی پیدا می کند.

۶- Foam mat: در این روش خشک کردن، ماده آنقدر هم زده می شود تا به فرم کف پایدار در آید

نظرهایی وجود دارد. برخی منابع آن را به پرک، گرانول، کریستال و پودر (۸) و برخی دیگر آن ها را به دو دسته پرک یا قالبی و پودر تقسیم می کنند. فرم پرک یا قالبی حاصل از کریستالیزاسیون تحت خلاء عسل های محتوی رطوبت پایین بوده و معمولاً به شکل آب نبات مصرف می شود و فرم پودر شامل ۵۰-۷۰٪ عسل به همراه شیرین کننده های جامد نظیر HFCs و شربت گلوکز و برخی افزودنی های دیگر است^[۴].

۱-۲- دمای انتقال شیشه ای (Tg)^۲

دمای انتقال شیشه ای دمایی است که در آن، هنگام حرارت دادن یک ترکیب پلیمری، رفتار پلیمر از حالت الاستیک به حالت ویسکوالاستیک تغییر می یابد. در دماهای نزدیک به دمای Tg یا پایین تر از آن انتظار می رود که محلول از تحرک خیلی پایینی برخوردار باشد^[۱۰]. افزودن پرکننده ها نظیر مالتودکسترین به عسل سبب افزایش دمای انتقال شیشه ای می گردد. Tg عسل مایع به شدت تحت تأثیر مقدار رطوبت آن است. آب بسیار پایین (۱۳۸°C)- بوده لذا باعث کاهش Tg محلول ها می گردد و به عنوان پلاستی سایزر^۳ عمل می نماید. به عنوان مثال Tg عسل مایع با رطوبت ۱۸/۴٪ می باشد ۱۹/۹٪ کمتر از Tg عسل مایع با رطوبت ۴۴/۵°C- در مقابل ۴۷/۵°C-، در مورد پرکننده ها نیز این امر مصدق دارد، مثلاً صمغ عربی که به جهت رطوبت بیشتر نسبت به مالتودکسترین، Tg کمتری دارد ۱۹۴/۵°C+ در مقابل ۲۰۵/۵°C+.

البته لازم به ذکر است که امکان تفاوت در Tg مالتودکسترین های دارای مقادیر معادل دکستروز (DE)^۴ یا وزن مولکولی برابر نیز وجود دارد^[۷]. قندها ترکیبات بسیار قطبی هستند که این خاصیت توصیف گر پیوستگی زیاد آن ها با آب است. توانایی یک حلal برای انحلال ماده جامد یونی، شدیداً به ثابت دی الکتریک^۵ حلal بستگی دارد. ثابت دی الکتریک آب در ۷۸/۵۴، ۲۵°C و ۲۰۵/۵°C+ در مقابل

2- Glass Transition Temperature

۳- Plasticizer: پلاستی سایزر باعث بهبود انعطاف پذیری و افزایش مقاومت به شکنندگی در پلیمرها می گردد.

۴- Dextrose Equivalent (معادل دکستروز): میزان کل قند احیاکننده به شکل دکستروز (درصد) در کل ماده خشک

۵- Dielectric Constant : به گذردهی نسبی برای میدان الکترواستاتیکی دارای بسامد صفر گفته می شود. ثابت دی الکتریک واحد (یکا) ندارد

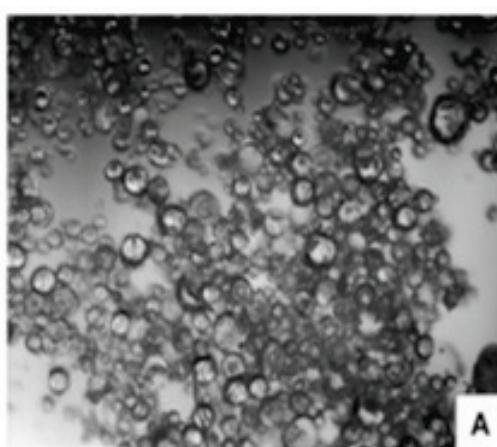




آمده از روش پاششی از خصوصیات فیزیکی بهتری در مقایسه با روش انجامدادی برخوردار بودند. با این روش می‌توان پودرهایی با فعالیت آبی، چسبندگی و رطوبت پذیری پایین و قابلیت انحلال کامل تولید نمود. سرعت اتمایزر بیشترین تأثیر را بر خصوصیات پودر طی دوره‌ی نگهداری آن خواهد گذاشت. سرعت کمتر اتمایزر باعث افزایش معنی دار پایداری پودرها در مقابل رطوبت پذیری و تغییرات آن طی دوره‌ی نگهداری می‌گردد. با کاهش سرعت اتمایزر، قطرات بزرگ‌تری تشکیل می‌شوند که منجر به اختلال در انتقال جرم و حرارت می‌گردند [۱۱]. آزمایشات انجام پذیرفته بر روی نمونه‌های مختلف در سطور زیر تشریح شده است:

۲. در آزمایش شماره ۱، محلول‌های ۲۰ درصدی و ۳۰ درصدی عسل- مالتودکسترن (محلول ۲۰٪ شامل g ۴۸۰٪ آب مقطر، g ۸۰٪ مالتودکسترن، g ۴۰٪ عسل و محلول ۳۰٪ شامل g ۴۲۰٪ آب مقطر، g ۱۲۰٪ مالتودکسترن، g ۶۰٪ عسل)، با سرعت اتمایزر ۳۹۰۰ rpm، دمای ورودی 180°C و DE = ۹/۶ می‌باشد. (شکل ۱):

مطابق شکل ۱، پودرهای حاصل از آزمایش شماره ۱ دارای جریان پذیری خوب، چسبندگی متوسط، حلایت عالی، مقدار آب و فعالیت آبی نسبتاً برابر بودند. همچنین با افزایش غلظت محلول، مدت زمان رطوبت پذیری پودر کاهش پیدا کرده و دانسیته توده‌ای، ذره‌ای و واقعی (مطلق) محلول نیز افزایش یافت [۵].



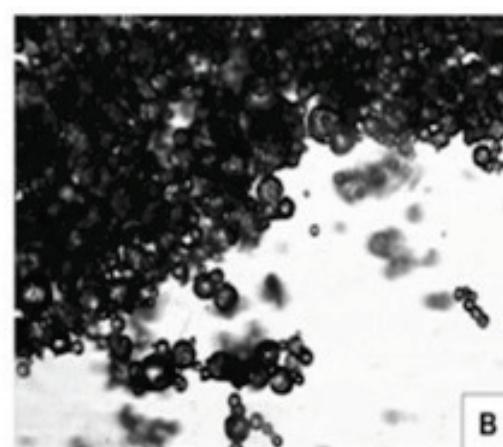
بنابراین جهت تولید پودر عسل ناچار به استفاده از افروندنی‌های ذکر شده خواهیم بود.

۱-۴- روش‌های خشک کردن عسل و ویژگی‌های پودرها
روش خشک کردن و خصوصیات فیزیکوشیمیابی عسل مایع، همچنین درصد ترکیبات تشکیل دهنده عسل در کیفیت عسل خشک شده مؤثرند [۴]. علاوه بر نحوه میان ماده پرکننده و عسل نیز در کیفیت پودر بسیار حائز اهمیت هستند. از پرکننده‌هایی که در مطالعات جهت کمک به فرآیند خشک کردن استفاده می‌شوند می‌توان به مالتودکسترن‌ها، دکسترن‌ها و صمغ عربی اشاره کرد. خصوصیاتی که در پودرها مورد ارزیابی قرار داده می‌شوند:

۱. خصوصیات فیزیکوшیمیابی (جریان پذیری و پراکنش، حلایت، میزان و مدت زمان رطوبت پذیری، فعالیت آبی، مقادیر HMF و DN^2)
۲. خصوصیات حسی (رنگ، عطر و طعم)

۱-۵- خصوصیات پودرها پس از تولید با خشک کن پاششی

خشک کردن عسل به روش پاششی بیشتر از بقیه روش‌های مورد مطالعه معمول بوده و کاربری آن با پرکننده‌های صمغ عربی (GA)، مالتودکسترن‌ها (MD) و دکسترن‌ها (D) مورد ارزیابی قرار گرفته است. این روش علاوه بر حذف آب عسل، سبب انکپسوله شدن ترکیبات ناپایدار آن نیز می‌گردد. پودرهای بدست



شکل ۱- تصاویر میکروسکوپ نوری از پودرهای حاصل از خشک کن پاششی (۱۰×) A: محلول ۲۰٪ B: محلول ۳۰٪

۱۸





خشک کردن (دما، سرعت اتمایزر) و نوع حامل، اثر معنی داری بر حلایت داشتند. مثلاً پودرهای خشک شده در دمای داری بالاتر، به استثنای آن هایی که در سرعت اتمایزر پایین تری حاصل شده بودند، حلایت کمتری داشتند.

درجه حرارت خشک کردن و نوع حامل، بر خلاف اثرگذاری سرعت اتمایزر، فقد اثر معنی دار بر مقدار آب و فعالیت آبی پودرها بودند. در پودرهای با رطوبت بیشتر و خشک شده در دمای پایین تر، امکان خوش ای شدن بیشتر بوده و فضای خالی زیادتری بین آن ها ایجاد می شود که منجر به کاهش دانسیته توده ای آن ها می گردد. البته تفاوت مشاهده شده معنی دار نبود. محدوده دانسیته توده ای، ذره ای و مطلق به ترتیب

$$1/37-1/54 \frac{g}{cm^3}, 0/41-0/56 \frac{g}{cm^3}, 0/47-0/63 \frac{g}{cm^3}$$

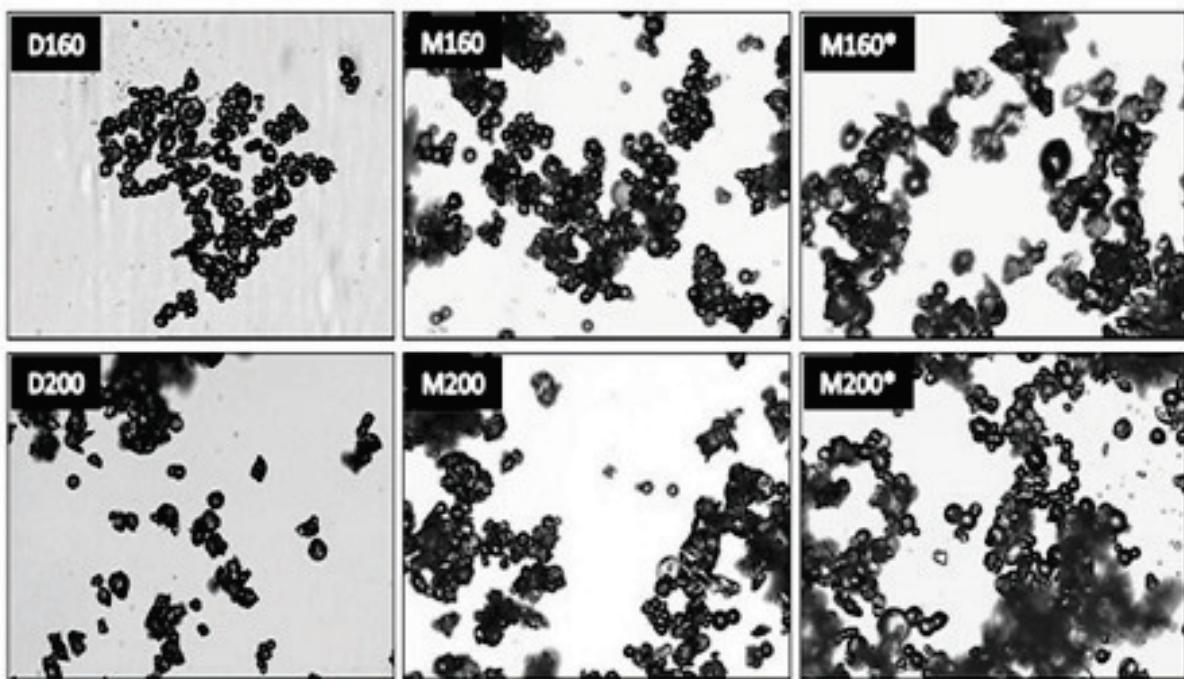
بدست آمد. طبق طبقه بندی پودرها، پودر با عدد هاسنر (HR^a) کمتر از ۱/۲۵ دارای چسبندگی کم و پودر با عدد هاسنر ۱/۲-۱/۴ دارای چسبندگی متوسط می باشند.

۲. در آزمایش شماره ۲۰، محلول های ۲۰ درصدی عسل- مالتودکسترین (DE=۶/۹) و ۲۰ درصدی عسل- دکسترين با سرعت اتمایزر rpm ۳۸۰۰۰-۳۲۰۰۰ ، دمای ورودی $160-200^{\circ}C$ و دبی حجمی $42 cm^3/g$ تهیه و خشک شدند. نسبت جرمی مالتودکسترین به عسل ۱ به ۱ و نسبت جرمی دکسترين به عسل نیز ۱ به ۱ لحاظ شده و مابقی محلول را آب مقطر تشکیل می داد [۱۱] :

پودرهای بدست آمده در سرعت های پایین تر اتمایزر از مقدار آب و فعالیت آبی بیشتری برخوردار بوده و پایدارترین پودرها از لحاظ جذب آب و تغییرات رطوبت پذیری در حین نگهداری محسوب می شدند، که مرتبط با کاهش سطح پودر جهت جذب آب به وسیله افزایش اندازه ذرات بود، ضمن اینکه از حلایت بهتری نیز برخوردار بودند.

حلایت تمامی پودرها در طول ۹ هفته نگهداری در دمای ۲۵-۲۶°C ثابت ماند. مقدار آب پودرها ۱۲/۱٪ و فعالیت آبی در محدوده ۰/۰۵۵-۰/۱۲۵ قرار داشت. پودرها حلایت عالی داشتند و مدت زمان انحلال آن ها ۲۸-۱۴۸ ثانیه تخمین زده شد. پارامترهای

۱۹



شکل ۲- پودرهای حاصله از خشک کن پاششی محتوی محلول عسل- مالتودکسترین و عسل- دکسترين (۱۰×)

D160 : محلول عسل- دکسترين در دمای $160^{\circ}C$ و سرعت اتمایزر rpm ۳۸۰۰۰. D200 : محلول عسل- دکسترين در دمای $200^{\circ}C$ و سرعت اتمایزر rpm ۳۸۰۰۰. M160 : محلول عسل- مالتودکسترین در دمای $160^{\circ}C$ و سرعت اتمایزر rpm ۳۸۰۰۰. M200 : محلول عسل- مالتودکسترین در دمای $200^{\circ}C$ و سرعت اتمایزر rpm ۳۸۰۰۰. M160* : محلول عسل- مالتودکسترین در دمای $160^{\circ}C$ و سرعت اتمایزر rpm ۳۲۰۰۰. M200* : محلول عسل- مالتودکسترین در دمای $200^{\circ}C$ و سرعت اتمایزر rpm ۳۲۰۰۰.

-۸: نسبت دانسیته حاصل از ضربه به دانسیته توده ای می باشد





بالاتری دارد. فهم روند افزایش مقدار آب و فعالیت آبی طی نگهداری دشوار می باشد. در طول ۳-۶ هفته مقدار آب ثابت مانده و پس از ۶ هفته کاهش یافت. افزایش فعالیت آبی منظم تر اتفاق افتاد.

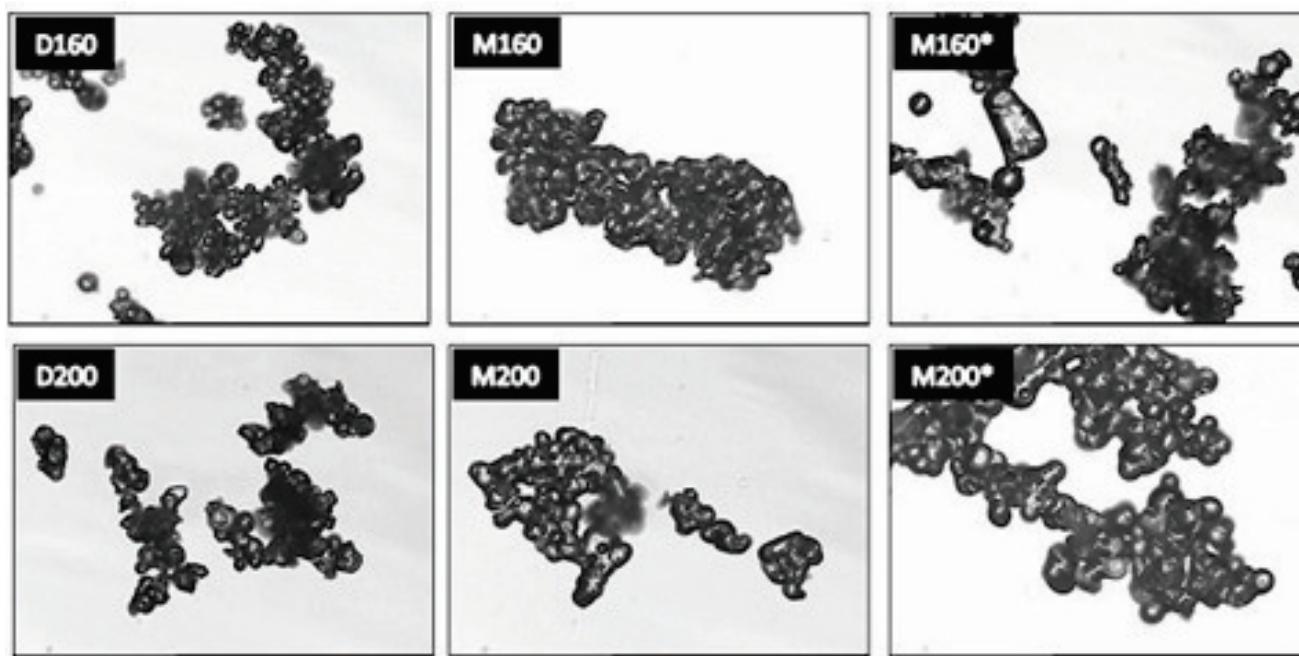
دو پیشنهاد برای افزایش فعالیت آبی :

۱. افزایش مقدار آب
۲. کریستالیزاسیون مواد آمورف (بی شکل) موجود در ماده خشک شده: معمولاً تبخیر سریع طی خشک کردن پاششی سبب تشکیل مواد آمورف می گردد. در طول انتقال فاز ماده از وضعیت آمورف به کریستال، قدری از آب آن خارج شده و باعث افزایش فعالیت آبی می شود. مقدار آب نمونه های M160 و M200* (نمونه های خشک شده در سرعت پایین تر اتمایزر) پایدارتر از بقیه نمونه ها بود، در حالیکه افزایش فعالیت آبی آنها مشابه با نمونه های دیگر بود [۱۱].

ذرات پودر کروی و دارای سطح صاف و اندازه های متفاوت بودند. تجمعات جزیره ای شکل منطقه ای بین ذرات ایجاد شده، اما به یکدیگر نچسبیده بودند. مصرف دکسترین و سرعت پایین تر اتمایزر سبب تولید ذرات بزرگتر گردید [۱۱].

۱-۵-۱- خصوصیات پودر عسل- مالتودکسترین و پودر عسل- دکسترین حین نگهداری ۹ هفته ای در دمای ۲۵ °C :

مقادیر آب و فعالیت آبی به طور معنی دار افزایش یافته و به ترتیب به ۱۸-۲۹٪ و ۰/۲۱۵-۰/۱۵۱٪ رسیدند. بین شدت جذب آب با سرعت اتمایزر، نوع حامل، اندازه ذرات و مقدار آب اولیه نمونه رابطه معنی داری وجود دارد. نمونه های حاوی دکسترین و نمونه های خشک شده در سرعت های بالاتر اتمایزر رطوبت های بالاتری داشتند. اندازه ذرات با میزان جذب آب نسبت عکس دارد. نمونه دارای آب اولیه بیشتر حین نگهداری رطوبت پذیری



شکل ۳- پودرهای حاصله از خشک کن پاششی محتوی محلول عسل- مالتودکسترین و عسل- دکسترین پس از ۹ هفته نگهداری در دمای ۲۵ °C

D160: محلول عسل- دکسترین در دمای ۱۶۰ °C و سرعت اتمایزر ۳۸۰۰۰ rpm . D200 : محلول عسل- دکسترین در دمای ۲۰۰ °C و سرعت اتمایزر ۳۸۰۰۰ rpm . M160 : محلول عسل- مالتودکسترین در دمای ۱۶۰ °C و سرعت اتمایزر ۳۸۰۰۰ rpm . M200 ۳۸۰۰۰ rpm : محلول عسل- مالتودکسترین در دمای ۲۰۰ °C و سرعت اتمایزر ۳۸۰۰۰ rpm . M160* : محلول عسل- مالتودکسترین در دمای ۱۶۰ °C و سرعت اتمایizer ۳۲۰۰۰ rpm . M200* : محلول عسل- مالتودکسترین در دمای ۲۰۰ °C و سرعت اتمایizer ۳۲۰۰۰ rpm .



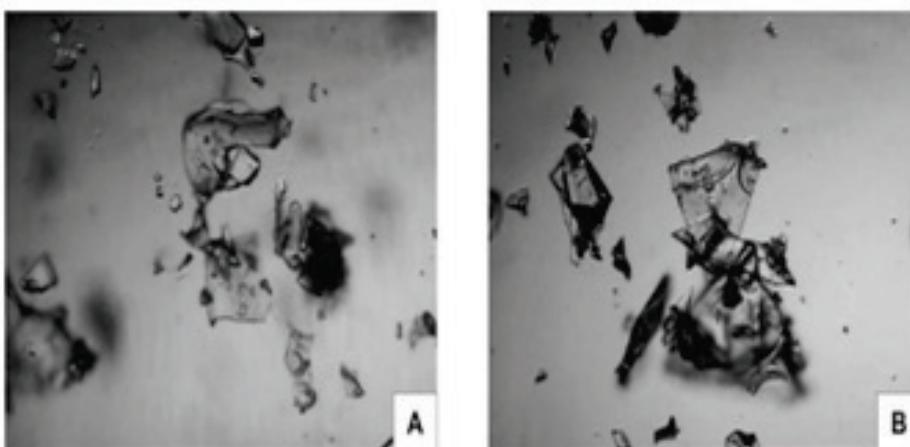


نمونه های مختلف آورده شده است:
 ۱. در آزمایش شماره ۱، محلول های ۲۰ درصدی و ۳۰ درصدی از عسل و مالتودکسترين (محلول ۲۰٪ شامل آب ۴۸۰ g، مالتودکسترين ۸۰ g، عسل ۴۰ g و محلول ۶۰٪ شامل آب ۴۲۰ g، مالتودکسترين ۱۲۰ g، عسل)، آماده سازی و خشک شدند. همانطور که مشاهده می شود نسبت عسل به مالتودکسترين ۱ به ۲ است. محلول ها درون ظروف پلاستیکی به ابعاد ۲۰×۳۰ mm و ارتفاع ۷mm در دمای ۳۰°C و فشار ۶۳ Pa برای ۲۴ ساعت قرار داده می شوند (شکل ۴):

نتایج حاصل از افزایش غلظت محلول از ۲۰ درصد به ۳۰ درصد: بهبود جریان پذیری از خوب به بسیار خوب، کاهش چسبندگی از متوسط به کم، حلالیت عالی (در هر دو غلظت)، افزایش مقدار آب و فعالیت آبی، کاهش مدت زمان رطوبت پذیری، افزایش دانسیته توده ای، ذره ای و واقعی [۵]

۳. خشک کردن محلول عسل مالتودکسترين (DE=۱۷/۸) و عسل-صمغ عربی به همراه لیستین سویا و استئارات کلسیم به وزن ۷۰۰ g، نسبت عسل به پرکننده ۱ به ۱، دمای ورودی و خروجی به ترتیب ۱۸۰°C و +۸۰°C: دمای انتقال شیشه ای صمغ عربی کمتر از مالتودکسترين و رطوبت پذیری آن بیشتر بوده اما فعالیت آبی آن کمتر است و بازده بالاتری را نتیجه می دهد، به گونه ای که بین آن و بازده حاصل از مالتودکسترين تفاوت معنی داری مشاهده می شود.
 علی رغم Tg بزرگتر مالتودکسترين توانایی آن در درون کپسوله سازی ترکیبات عسل به خوبی صمغ عربی نیست. رنگ آن بارنگ نمونه شاهد تفاوت چندانی نداشت. حلالیت و سرعت پراکنش پودرهای حاوی مالتودکسترين به جهت مقادیر بزرگتر دکستروز، بیشتر است [۷].

۱- خصوصیات پودرها پس از تولید با خشک کن انجام دادی در زیر نسبت تهیه و آزمایشات انجام پذیرفته بر روی



شکل ۴- تصاویر میکروسکوپ نوری از پودرهای حاصل از خشک کن انجام دادی (۱۰×) A : محلول ۳۰٪ B : محلول ۲۰٪

حرارت دهی زیاد و طولانی و واکنش مایلارد، از عوامل تشکیل HMF محسوب می شوند. با انجام این آزمایش با روش مایکروویو در توان ۳۰ وات و مدت زمان ۱۰ دقیقه مشخص شد که روش انجام دادی بسیار مناسبتر از روش خشک کردن با مایکروویو است [۴]. در نمونه های مایکروویو شده کرومای (اشباع رنگ) به میزان زیادی افزایش یافت.

۲. در آزمایش شماره ۲، محلولی شامل ۵۰ g عسل و ۵۰ g آب و محلول دیگری شامل ۷۰ g عسل بدون آب در ۵۰°C و فشار ۵۰ Kpa ۱۰۰ به مدت ۹۶ ساعت خشک شدند [۷]:
 ویژگی پودرهای حاصل عبارت بود از HMF کمتر در محلول آب دار نسبت به محلول بی آب و نمونه اولیه، عدم تغییر رنگ در هر دو محلول، کاهش کرومای (اشباع رنگ).

لازم به ذکر است که حذف آب در محیط اسیدی،





و مقبولیت حسی بیشتری داشتند [۷]. ۲. در آزمایش شماره ۲، خشک کردن تحت خلاء بر روی محلول های مذکور در آزمایش شماره ۱، تحت فشار ۹۳/۵-۹۹ Kpa و دمای ۲۰°C و با استفاده از مالتودکسترين به عنوان خشک کننده، گلیسرول مونو استئارات به عنوان عامل جریان پذیری و تری کلسیم فسفات به عنوان عامل ضد کیک به مدت ۱ ساعت انجام پذیرفت که باعث تولید محصولاتی شد که قابلیت مصرف فوری نداشته و نیازمند اعمال برخی اصلاحات در تیمارها جهت بهبود جریان پذیری شان بودند [۱۱].

۱-۸- آنزیم های عسل

آنژیم های عسل شامل اینورتاز، گلوکز اکسیداز، دیاستاز (آمیلاز) و ... می باشند. منشأ این آنزیم ها فعالیت سنتری آنزیمی زنبورهای عسل یا گیاهان هستند که به حرارت های بالاتر از ۳۵°C بسیار حساسند [۱۲،۳]. «فعالیت دیاستازی»، شاخص تعیین اعمال یا عدم اعمال فرآیند حرارتی در عسل است، که حساس به حرارت و شرایط نگهداری است. عدد دیاستاز (DN) معیاری برای میزان فعالیت آنزیم های آمیلولیتیکی محسوب می شود.

نوع گیاه بر میزان دیاستاز موجود در عسل به طور قابل توجهی مؤثر است [۱۱،۴]. از ماده پی-نیترو فنیل-alfa-D-گلوکپیرانوزید (pNPG) به عنوان سوبسترا جهت تعیین عدد اینورتاز در عسل استفاده می شود. ماده مذکور در اثر فعالیت اینورتاز (alfa-گلوکوزیداز یا ساکاراز) به گلوکز و پی-نیترو فنول شکسته می شود. با تنظیم pH روی ۹/۵، فعالیت آنزیمی متوقف و هم زمان با آن نیترو فنول به آنیون نیترو فنولات تبدیل شده و توسط دستگاه فتوتمتر اندازه گیری می شود.

روش اعمال حرارت و نوع حامل های مصرفی در خشک کردن عسل، بر میزان آسیب رسانی به ترکیبات زیستی مؤثرند. به عنوان مثال حرارت دهی محلول عسل در مایکروویو با توان ۴۵۰ وات، سبب کاهش معنی دار فعالیت اینورتاز پس از ۲۰ ثانیه می گردد و صمغ عربی با درون کپسوله سازی ترکیبات ناپایدار عسل در حفظ آنها می کوشد [۱۲،۷]. افزایش درجه حرارت و مدت زمان حرارت دهی، فعالیت اینورتاز را کاهش می دهند [۱۲].

۱-۷- خصوصیات پودرهای پس از تولید با خشک کن تحت خلاء

صرف پرکننده ها در این روش باعث کاهش هزینه های تولید و ایجاد قابلیت کاربرد این فرآیند در صنایع کوچک و متوسط می گردد. در زیر آزمایشات انجام پذیرفته بر روی نمونه های مختلف آورده شده است:

- در آزمایش شماره ۱، مخلوط عسل- مالتودکسترين (DE=۱۷/۸) و عسل- صمغ عربی به همراه لیستین سویا و استئارات کلسیم به وزن g+۲۰۰، نسبت عسل به پرکننده ۱ به ۱، در دمای ۶۰°C و فشار ۸/۳۲ Kpa طی ۱ ساعت خشک شدند:

اثر تخریب حرارتی و بازده این روش بیشتر از روش پاششی است (بازده ۳۶/۵۹۶-۷۳/۷۴۵٪ در مقابل ۹۷/۷۲٪). این تخریب حرارتی با مصرف صمغ عربی به طور قابل توجهی در هر دو روش کاهش می یابد، که حاکی از توانایی پوشش دهی و اثر حفاظتی بهتر صمغ عربی در مقایسه با مالتودکسترين می باشد. بازده بالاتر این روش نسبت به روش پاششی می تواند ناشی از افزودن سه برابری آب به مخلوط عسل- پرکننده در روش پاششی باشد، که سبب کاهش Tg و چسبیدن مخلوط به دیواره خشک کن می گردد.

در ضمن در این روش تفاوت معنی داری در بازده حاصل از مصرف مالتودکسترين و صمغ عربی با یکدیگر دیده نشد که علت احتمالی آن ویسکوزیته بالای مخلوط عسل- پرکننده می گردد. بیشتر بودن تخریب حرارتی ناشی از روش تحت خلاء با عدد دیاستاز (DN) کمتر (۰-۷/۲) در مقابل (۱۱/۸-۱۲/۴) و میزان هیدروکسی متیل فورفورال بزرگتر ($\frac{mg}{kg}$ -۰-۳۰/۴ در مقابل $\frac{mg}{kg}$ -۰-۲۲/۷) اثبات گردید. ارزیاب های حسی عطر و طعم پودر حاصله را مثبت ارزیابی کردند، ضمن اینکه بررسی های حسی با روش هدونیک نیز، در مقایسه با روش پاششی، گویای شباخت بیشتر این پودرهای به عسل طبیعی بودند.

رنگ آن نیز با رنگ نمونه شاهد تفاوت چندانی نداشت. نمونه های حاوی مالتودکسترين از نظر طعم و نمونه های حاوی صمغ عربی از نظر عطر در هر دو روش پاششی و تحت خلاء دو به دو با یکدیگر تفاوت معنی داری نداشتند. پودرهای حاوی مالتودکسترين حاصله از هر دو روش در مقایسه با پودرهای حاوی صمغ عربی، زمان رطوبت پذیری و پراکنش کوتاه تر، رطوبت پذیری کمتر





نتیجه‌گیری و پیشنهادها

چنانچه این فرآورده بتواند مشکلات حسی انحلال عسل مایع در آب را رفع نماید، می‌تواند به عنوان یک جایگزین نسبی در کنار قند قرار گیرد. البته باستی در نظر داشت که حتی با توجه به ارزش تغذیه‌ای بالاتر عسل نسبت به قند، ولی با در نظر گرفتن میزان کالری حاصل از مصرف، استفاده از این فرآورده نیز باید در حد نیاز بدن انجام گیرد [۲]. از طرف دیگر شیرینی عسل بیشتر از قند بوده و می‌تواند موجب صرفه جویی در مواد قندی شود، که این مهم در حفظ سلامت افراد حائز اهمیت است و به نوعی در پیشبرد هدفمندسازی الگوی مصرف مواد قندی مشارکت می‌کند. به تازگی اثرات ضد HIV عسل‌های ایرانی اثبات شده است، که به شدت به منابع گیاهی آن‌ها وابسته است [۱]. بنابراین توصیه می‌شود در فرآیند تولید پودر عسل بیش از هر چیز به حفظ عناصر سودمند آن توجه شود.

هر یک از روش‌های خشک کردن عسل مزايا و معایبي دارند، ولی موضوع بسیار مهم میزان تغییرات در ارزش تغذیه‌ای عسل پس از خشک کردن است. با پاسخ به این سوال می‌توان آسان تر راجع به مناسب بودن روش‌های خشک کردن عسل قضاوت و نتیجه‌گیری نمود. میزان تخریب حرارتی، معیاری برای سنجش این مهم می‌تواند به شمار آید. روش خشک کردن انجامدی بسیار مناسبتر از روش خشک کردن با مایکروویو بوده و روش پاششی مناسبتر از روش تحت خلاء و انجامدی است. خشک کردن عسل بدون افزودنی‌ها، به دلیل ویسکوزیته بالای آن غیرممکن است و از طرفی افزودن این ترکیبات باعث افزایش بهره وری تولید می‌گردد. انحلال عسل مایع در آب، به ویژه در آب گرم، باعث ایجاد بوی نامطبوع در نوشیدنی می‌گردد.

منبع‌ها:

1. Behbahani M. Anti-HIV-1 Activity of Eight Monofloral Iranian Honey Types. J PLOS2014; 9(10):p.1-6
2. Fessenden R, McInnes M. The Honey Revolution: Restoring the Health of Future Generations. 2 nd ed. World Class Emprise, LLC; 2009
3. Bradbear N. Bees and their role in forest livelihoods .Definition and uses of honey . FAO Corporate Document Repository . 2009; p.81-88
4. Elmi A, Esmaiili M. Feasibility of production and investigation of physicochemical properties of dried honey using freeze drying and microwave drying methods. J Food science and tech. 2013; 10(41):p.117-124
5. Jedlin 'ska A, Samborska K, Witrowa-Rajcher D. Properties of powders received by spray drying and freeze drying of solutions of honey. J Acta Agrophysica. 2012; 19(3):p.563-574
6. Samborska K, Bieńkowska B. Physicochemical properties of spray dried honey preparations. J Ex Progress Agric Sciences. 2013 ; 575:p.91-105
7. Nurhadi B, Andoyo R, Mahani Indiarto R. Study the properties of honey powder produced from spray drying and vacuum drying. J International Food Research.2012; 19(3):p.907-912
8. National Honey Board Food Technology / Product Research Program. Dried honey products. Available at: <http://www.honey.com/images/uploads/general/driedhoney.pdf>
9. Giulietti M, Bernardo A. Crystallization by antisolvent addition and cooling. Science and Technology. Brazil: InTech ; 2012. P.379-395
10. Samborska K, Gajek P, Kamińska-Dwórnicka A. Spray drying of honey : the effect of drying agents on powder properties. J Food and Nutrition sciences.2015; 65(2)
11. Dimins F, Mikelsone V, Kuka P, Niklavs Jefremovs A. Effect of different types of heat treatment on invertase activity in honey. FoodBalt Conference. 2014. Jelgava. Latvia.





Drying of Honey



Zahra Ranghian¹, Mahsa Jahanbakhsh oskoue²

1,2- MSc ,Department of Food Science, Faculty of Agriculture, University of Tabriz

Received: 16 May 2016 Accepted: 8 October 2016

۲۴

Abstract

Honey is known as a pragmatic food and a utility that does not exist in refined sugars. Food manufacturers are reluctant to use liquid honey in products due to have high adhesion ,the difficulty of weighing and the need for heating after crystallization therefore Producers to facilitate the use of honey tend to dry out. On the other hand, drying also increases the shelf life of honey because honey is highly moisture. Methods discussed in this paper include spray drying, freeze drying and vacuum drying that spray drying is the best known method.Furthermore drying of honey without any additives such as Arabic gum, Maltodextrin and Dextrin has been impossible due to its high viscosity and these compounds increase the productivity of production. This paper, an overview of the methods of drying of honey and their advantages and disadvantages will have.

Key words: properties of honey powder, Methods of drying, Arabic Gum, Maltodextrin, Dextrin



Corresponding Author: Zahra Ranghian

Email: zrangchian@gmail.com

