

# چالش‌های ریزپوشانی پروبیوتیک‌ها به روش خشک کن افشاری

ندا حاجی پور<sup>۱</sup>، امیر محمد مرتضویان<sup>۲\*</sup>، عزیز همایونی راد<sup>۳\*</sup>

## مقاله مروری

**مقدمه:** در سال‌های اخیر توجه به مصرف محصولات غذایی و دارویی پروبیوتیک با توجه به خواص سلامت‌بخشی آن‌ها رو به افزایش بوده است. همواره نگهداری و زندگانی این باکتری‌ها چه در محصولات و چه طی عبور از دستگاه گوارش مورد بررسی و یکی از عوامل چالشی بوده است. روش خشک کردن یکی از گزینه‌های مهم و کاربردی برای پایدار نمودن و استفاده آسان و سریع از سویه‌های میکروبی از جمله سویه‌های پروبیوتیک می‌باشد. در بین روش‌های مختلفی که برای ریزپوشانی وجود دارد؛ روش خشک کردن افشاری یکی از روش‌های مهم خشک کردن با قابلیت استفاده در حجم و اندازه صنعتی می‌باشد. بهینه نمودن پارامترهای تاثیرگذار بر روی کشت و جداسازی باکتری‌های پروبیوتیک، فاکتورهای خشک کن افشاری و انتخاب مواد مناسب برای دیواره ریزپوشانه‌ها از مهم‌ترین و پرچالش‌ترین موارد در بهینه‌سازی استفاده از این روش در مقیاس صنعتی می‌باشد. در این مقاله مروری عوامل موثر بر زندگانی و مقاومت باکتری در مرحله قبل از ورود به خشک کن افشاری و عوامل موثر بر زندگانی باکتری‌های پروبیوتیک طی مرحله خشک کردن افشاری بحث شده است. همچنین معیارهای مهم انتخاب مواد دیواره ریزپوشانه و آزمون‌هایی که اغلب بر روی ریزپوشانه‌های پروبیوتیک حاصل از خشک کن افشاری انجام می‌گردند؛ مورد بررسی قرار گرفته است.

**واژه‌های کلیدی:** پروبیوتیک، ریزپوشانی، خشک کن افشاری، ماده دیواره، آزمون‌های آنالیزی

**ارجاع:** همایونی راد عزیز، حاجی پور ندا، مرتضویان امیر محمد. چالش‌های ریزپوشانی پروبیوتیک‌ها به روش خشک کن افشاری. مجله علمی پژوهشی دانشگاه علوم پزشکی شهید صدوقی بزد ۱۳۹۹، ۴(۴)، ۴۶-۲۸؛ ۲۵۳۳-۴۶.

۱-دانشجوی کارشناسی ارشد، گروه علوم و صنایع غذایی، دانشکده تغذیه و علوم غذایی، دانشگاه علوم پزشکی تبریز، تبریز، ایران.

۲-دکترای علوم و صنایع غذایی، استاد، گروه علوم و صنایع غذایی، دانشکده تغذیه و صنایع غذایی، دانشگاه علوم پزشکی شهید بهشتی، تهران، ایران.

۳-دکترای علوم و صنایع غذایی، استاد، گروه علوم و صنایع غذایی، دانشکده تغذیه و علوم غذایی، دانشگاه علوم پزشکی تبریز، تبریز، ایران.

\*نویسنده مسئول؛ تلفن: ۰۴۱۳۳۵۷۵۸۱؛ پست الکترونیکی: homayounia@tbzmed.ac.ir؛ صندوق پستی: ۵۱۶۶۱۶۴۷۱.

## مقدمه

در سال های اخیر، بررسی تعداد باکتری های پروبیوتیک ویژگی های باکتری های پروبیوتیک را دارند؛ افزایش یافته است. باکتری های پروبیوتیک باکتری هایی هستند که اگر در حالت زنده و به تعداد کافی مصرف شوند، می توانند خواص سلامت بخشی را ایجاد کنند. تاثیرات سودمند باکتری های پروبیوتیک بستگی به نوع سویه، میزان دوز مصرفی و زنده مانی باکتری مصرف شده دارد (۱-۳). فدراسیون بین المللی لبنتیات (IDF) وجود حداقل میزان  $10^7$  باکتری پروبیوتیک زنده در هر گرم یا میلی لیتر از محصول غذایی را در هنگام مصرف پیشنهاد نموده است. بنابراین زنده مانی تعداد کافی از باکتری و تضمین حفظ خواص آنها طی دوره نگهداری محصول از پیش نیازهای مصرف آن هاست (۴). خشک کردن یک از فرایندهایی است که به طور گسترده برای نگهداری غذا و افزایش مدت زمان نگهداری محصول و پایداری آن، کاهش هزینه های حمل و نقل و سهولت تجارت انجام می گردد. در میان روش های مختلف خشک کردن، خشک کردن افشاری یکی از روش های پر کاربرد در صنعت لبنتیات می باشد (۵). سایز ذرات تغذیه شونده به دستگاه با این روش بین  $10$  تا  $150$  میکرون بوده که با جریانی از هوای داغ و خشک با دمای  $250-150$  درجه سانتی گراد روبرو می گرددند. افزایش فضای تماس هوا-مایع پس از اسپری نمودن ماده ورودی، سبب افزایش چشمگیر در کینتیک های خشک شدن می گردد که سبب وقوع خشک شدن در چندین ثانیه می گردد. خشک کن افشاری در مقایسه با خشک کن انجام دادی، هزینه انرژی کمتری در برداشته و بهره وری بالاتری را نیز دارد. با این وجود هنوز چالش استفاده از روش خشک کن افشاری برای سویه های حساس پروبیوتیک وجود دارد (۶, ۷).

### ۱- مرحله پیش از خشک کردن

عوامل بسیاری در میزان مقاومت و زنده مانی باکتری پروبیوتیک در برابر شرایط خشک کردن با خشک کن افشاری موثر هستند. در این بخش ابتدا به عوامل موثر قبل از ورود به خشک کن افشاری که مربوط به کشت باکتریایی می باشد؛ می پردازیم.

## ۱- انتخاب سویه باکتریایی

در اغلب تحقیقات، خشک کردن باکتری های پروبیوتیک لاکتوباسیلوس، لاکتوباسیلوس و سویه های مختلف بیفیدو باکتریوم مورد بررسی قرار گرفته اند. اغلب باکتری های پروبیوتیک با استفاده از روش خشک کن افشاری به دلیل متحمل شدن شرایط سختی که طی این فرایند بر باکتری غالب می گردد، زنده مانی خوبی را نخواهند داشت. ویژگی مقاومت در این باکتری ها باید معیار و ملاک انتخاب آنها برای خشک کردن باشد تا زنده مانی آنها در پودر به دست آمده با این روش بیشتر باشد. حرارت، اسمز، اکسیداسیون و استرس خشک کردن به عنوان مکانیسم های مهم که سبب غیرفعال شدن باکتری طی دوره خشک کردن افشاری و پس از آن می گردد، در نظر گرفته شده اند (۸). در تحقیقات مختلف، گزارش شده است که سویه یا گونه های مختلف باکتریایی، ممکن است تحمل متفاوتی برای این شرایط از خود نشان دهند. مقایسه بین باکتری های پروبیوتیک لاکتوباسیلوس، لاکتوكوکوس و بیفیدو باکتریومها نشان داد که پروپیونی باکتریومها به دلیل توانایی بالاتر آنها در تطابق با محیط تحمل و مقاومت بالاتر را نشان دادند (۹). دلیل این امر می تواند ناشی از متابولیسم آنها یا پاسخ های چندگانه تحملی آنها باشد. با این وجود مطالعات مربوط به خشک کردن پروپیونی باکتریومها اندک می باشد. استرپتوکوکوس ها نیز در مقایسه با لاکتوباسیلوس ها تحمل و مقاومت بالاتری حین خشک کردن با خشک کن افشاری از خود نشان دادند. حد آستانه دمایی که سبب آسیب به سلول های میکروبی می گردد اغلب حد بالای دمای رشد گونه های باکتریایی می باشد. دلیل مقاومت حرارتی بالاتر باکتری های استرپتوکوکوس ترموفیلوس نسبت به لاکتوباسیلوس ها نیز می تواند ناشی از همین علت باشد اگرچه در گزارش کارنی و همکاران (۲۰۰۹) سویه لاکتوباسیلوس کاژئی ۳۳۸ NFBC پس از خشک شدن با روش خشک کن افشاری، زنده مانی مشابه با استرپتوکوکوس ترموفیلوس از خود نشان داد (۱۰, ۱۱). مایل و همکاران (۲۰۰۵) به این نتیجه دست یافتند که تحمل فشار اسمزی لاکتوباسیلوس پلاتناروم

خشک کردن با خشک کن افشاری را بهبود بخشد. در برخی موارد نیز پیش‌تیمار باکتری با فشار بالا سبب افزایش مقاومت به گرما شده است. شرایط قحطی و کمبود به ویژه کمبود گلوکز نیز می‌تواند تحمل باکتری به استرس‌های اسمزی و حرارتی را تحریک نماید. در برخی تحقیقات، گزارش شده است که تغییرات و بهبود ژنتیکی به کمک مهندسی ژنتیک توانسته است ۵ تا ۵۰ برابر سبب افزایش مقاومت باکتری در برابر شرایط استرس‌زای حرارتی گردد و در برخی موارد نیز بدون تاثیر بوده است (۱۵, ۱۶). پراساد و همکاران (۲۰۰۳) دریافتند که پیش‌تیمار در شرایط شوک حرارتی با دمای ۵۰ درجه سانتی گراد و سدیم کلرید با غلظت ۰/۶ مولار، سبب افزایش معنادار زنده‌مانی در سویه لاکتوباسیلوس رامنوسوس HN001 در مقایسه با نمونه کنترل شد. بررسی‌ها توسط الکتروفورز ژل نشان داد که میزان یازده نوع پروتئین از جمله پروتئین‌های شوک حرارتی GroEL و DnaK افزایش یافتند.

میزان آنزیم‌های لاکتات دهیدروژنаз، انولاز، فسفوگلیسرات کیناز، تربوز فسفات ایزومراز نیز در نمونه پیش‌تیمار شده بیش از نمونه کنترل گزارش شد. همچنین در آنالیز کربوهیدرات محتوای سیتوپلاسمی نشانگر وجود ساکاریدهای بهبود یافته با گلیسرونول در نمونه پیش‌تیمار شده بود (۱۷). به طور کلی در اغلب موارد تحمل شرایط خشک کن افشاری تحت تاثیر این که کشت باکتریایی چگونه انجام و تولید شده است، قرار می‌گیرد. به علاوه برخی باکتری‌ها نیازی به ساخت پروتئین به منظور بهبود و ترمیم پس از آسیب ناشی از خشک کردن ندارند و برخی نیز توانایی لازم برای سنتز این پروتئین‌ها را نداشته که در این مورد تولید زیاد پروتئین‌های پاسخ استرسی پیش از خشک کردن، می‌تواند تاثیر مفیدی بر محافظت باکتری از آسیب خشک شدن داشته باشند. در این بخش پروتئین‌ها و به ویژه پروتئین‌های محافظتی همراه، وظیفه ممانعت یا ترمیم پلی‌پپتیدهای با پیچ‌خوردگی‌های اشتباه (mis-folding) را بر عهده دارند (۱۸).

عموماً از اشرشیاکلای، لاکتوباسیلوس بولگاریکوس و در برخی موارد از مخمرها نیز بیشتر می‌باشد. در سایر گونه‌های لاکتوباسیلوس همانند کازائی، پاراکازائی، اسیدوفیلوس و سالیوایروس میزان تحمل و مقاومت به استرس‌ها وابسته به سویه می‌باشد. در بررسی ۱۷ سویه از بیفیدوباکتریوم‌ها مشخص گردید که سویه‌های مقاوم به حرارت و اکسیژن، زنده‌مانی بهتری پس از خشک شدن با روش خشک کن افشاری داشتند. مورد مشابه با این موضوع، در ارتباط با لاکتوکوکوس لاکتیس و لاکتوباسیلوس رامنوسوس گزارش شده است (۱۲). اگرچه عموماً گونه‌های باکتریایی، نمایانگر مقاومت ظاهری باکتری‌های پروبیوتیک طی خشک کردن با خشک کن افشاری وابسته به نزد آن‌ها باشد. برخی تغییرپذیری‌ها اغلب مربوط به محیط زیست اولیه و منبع جداسازی باکتری، حضور وجود ژن‌های خاص، واکنش با ماتریکس خارج سلولی و یا توانایی برای انباسته نمودن پلی‌فسفات داخل سلولی و تولید اگزولپی ساکارید می‌باشد (۱۳).

## ۲-۱ پاسخ به استرس‌های سلولی

شرایط رشد سلول به عنوان فاکتور مهمی برای تحمل باکتریایی بر شرایط استرس باکتریایی در نظر گرفته شده است. در واقع باکتری‌های پروبیوتیک همانند سایر باکتری‌ها، توانایی مقابله و منطبق شدن با محیط‌های نامساعد و محیط‌های دارای استرس همانند استرس اسمزی و یا دمای بالا را دارند. این کار از طریق فعال‌سازی سیستم پاسخ استرسی سلولی انجام می‌گردد که می‌تواند تحمل باکتری‌های پروبیوتیک طی دوره خشک کردن با خشک کن افشاری را مشخص کند. این سیستم عموماً از طریق مواجهه با دوزهای پایین‌تر از حد کشنده‌گی استرس‌ها تحریک می‌گردد (۱۴). اگرچه بهبود در زنده‌مانی پروبیوتیک‌ها با روش خشک کن افشاری همانند منطبق شدن با گرما و یا نمک موثر نیست، اما مواجهه باکتری با هیدروژن پراکسید ۰/۰۰۳ مولار برای ۳۰ دقیقه و یا نمک‌های صفرای ۰/۱ وزنی/ حجمی برای ۳۰ دقیقه می‌تواند زنده‌مانی باکتری طی

### ۱-۳ شرایط رشد و آماده سازی ماده تزریق شونده

#### ۱-۳-۱ محیط کشت

در تعداد اندکی از مطالعات ذکر شده است که محیط کشت می تواند چه تاثیراتی بر زنده مانی پروپیوتوک ها پس از خشک شدن بگذارد. در اغلب تست های آزمایشگاهی، از محیط کشت MRS استفاده می گردد که محیط کشت نسبتاً گران قیمت برای مصارف صنعتی و از درجه غیرغذایی می باشد. رشد لاکتوباسیلوس پلاتاروم در محیط کشت MRS broth رقیق سبب دریافت کمتر بتائن و کارنتین توسط باکتری شده که خود باعث افزایش زنده مانی باکتری پس از خشک شدن می گردد (۱۹). در برخی تحقیقات از ترکیبات لبنی همانند آب پنیر و یا شیر بدون چربی، برای کشت باکتری استفاده شده است که ارزان تر بوده، خوارکی بوده و به آسانی برای تولید سلول باکتری پروپیوتوک قابل استفاده می باشد. همچنین این ترکیبات می تواند فرایندهای پس از تولید همانند خشک شدن را بهبود بخشدند. زمانی که باکتری با کاهش فعالیت آبی مواجه می شود سعی می کند تا با فشار اسمزی آن را جبران کند و بنابراین با تجمع حل شونده های سازگار همانند آمینواسیدها و آمینه های چهارم و یا کربوهیدرات ها، سعی دارد تا زنده مانی خود را حفظ تماید. این روش نیز می تواند راه حلی برای افزایش زنده مانی پروپیوتوک ها طی شرایط خشک کردن باشد. البته لازم به ذکر است با توجه به مطالعات انجام شده بر روی نژادهای متفاوت، این روش الزاماً سبب افزایش تحمل گرمایی طی خشک کردن نمی گردد. ساخت این ترکیبات حل شونده در لاکتیک اسید باکتری ها، وابسته به وجود پیش ساز آن ها در محیط کشت است. با توجه به کوتاه بودن مدت زمان روش خشک کن افسانی بهتر است که ترکیبات حل شونده سازگار و پیش سازها به محیط کشت باکتری افزوده شوند (۲۰، ۲۶). کاروالو و همکاران (۲۰۰۴) دریافتند که لاکتوباسیلوس بولگاریکوس رشد یافته در محیط کشت غنی شده با لاکتوز، توان تحمل حرارتی بیشتری را دارند (۲۱).

#### ۱-۳-۲ pH رشد

pH محیط رشد باکتری می تواند بر زنده مانی و مقاومت آن طی خشک شدن تاثیرگذار باشد. سلول ها ممکن است بر اثر

ماندن در pH پایین به مدت طولانی، توانایی حفظ pH بین سلولی نزدیک به خشتش را نداشته باشند که سبب کاهش زنده مانی و فعالیت باکتری پروپیوتوک در این شرایط می گردد. توانایی باقی ماندن در هموستاز pH بین سلولی در بین نژادهای مختلف متفاوت است. این امر می تواند وابسته به توانایی نژاد باکتری برای تطابق با اسید باشد که محافظت تقاطعی در طی خشک کردن را تحریک می کند. چون استرس اسیدی سلول ها را تحت تاثیر قرار می دهد، pH نهایی کشت، زمان برداشت و یا نگهداری ماده ورودی به خشک کن پیش از خشک کردن باید در نظر گرفته شود (۲۲، ۲۳). در گزارش سیلوا و همکاران (۲۰۰۲) تاثیر pH بر زنده مانی سلول های لاکتوباسیلوس بولگاریکوس پس از خشک شدن با خشک کن افسانی مشخص گردید. آن ها دریافتند که سلول های رشد یافته در pH کنترل نشده در مقایسه با سلول های رشد یافته در pH کنترل شده  $4/5$ ، زنده مانی بهتری از خود نشان دادند (۲۴).

#### ۲-۳-۱ فاز رشد

باکتری های پروپیوتوک اغلب در انتهای فاز رشد لگاریتمی و یا ابتدای فاز سکون برداشت می گرددند تا بالاترین بازده بدهست آید. البته اغلب فاز سکون برای این کار انتخاب می گردد زیرا سلول ها طی این دوره مقاومت بیشتری در برابر خشک شدن از خود نشان می دهند. در واقع مقاومت به استرس های مختلف طی فاز سکون می دهند. در این دوره ایجاد شرایط دشوار و چالش برانگیز افزایش می یابد. دلیل این امر ایجاد شرایط دشوار و چالش برانگیز بوده که سبب رهاسازی پاسخ های سریع می شود. این امر نیازمند پروتئین های استرس کلی و فاکتور های جایگزین سیگما می گردد که منجر به تحمل های چندگانه استرسی می شود (۲۵، ۲۶). کورکوران و همکاران (۲۰۰۴) با برداشت سلول های لاکتوباسیلوس رامنوسوس در فاز تاخیر، ابتدای فاز رشد و ابتدای فاز سکون و خشک نمودن سلول ها در خشک کن افسانی، زنده مانی بعد از خشک کردن برای سلول های برداشت شده در ابتدای فاز سکون و رشد را به ترتیب بیش از  $50$  درصد و  $14$  درصد گزارش نمودند.

#### ۲-۳-۲ تکنیک برداشت سلول

سانتریفیوژ یکی از روش های متداول و پر کاربرد برداشت سلول می باشد که به عنوان روش با کارایی بالا لحاظ شده است.

گسترده و سخت می‌گردد. تاثیر دیگر می‌تواند بر نوکلئیک اسید و ریبوزوم‌ها بهدلیل استرس ناشی از آبزدایی اعمال گردد که به دلیل از دست رفتن  $Mg^{2+}$  به دلیل آسیب گرمایی در غشای سلولی رخ دهد (۲۹).

### ۳- روش خشک کن افشاری

در بین روش‌های بسیاری که برای ریزپوشانی انجام می‌گردد، روش خشک کن افشاری روشی معروف بوده که در صنعت غذا موققیت‌های بسیاری را کسب نموده است. مراحل خشک کن افشاری شامل ۴ مرحله اسپری نمودن، تماس با هوای داغ، تبخیر رطوبت و جداسازی ذرات نهایی می‌باشد (۳۰). پارامترهای مهم در مرحله اسپری نمودن شامل فشار اسپری نمودن، ویسکوزیته ماده ورودی یا تغذیه شونده (feed) به دستگاه، سرعت جريان ماده ورودی و کشش سطحی ماده ورودی به دستگاه می‌باشد که بر کیفیت محصول نهایی (atomization)، تاثیرگذار می‌باشد. افزایش فشار اسپری نمودن (atomization)، مستقل از نوع مواد ورودی و نوع نازل، سبب کاهش اندازه ذرات می‌گردد. در اسپری نمودن نمونه با فشار ثابت، افزایش سرعت جريان سبب افزایش سایز ذرات می‌گردد. همچنین این پارامتر وابسته به سرعت پمپ پریستالیک می‌باشد. ویسکوزیته ماده ورودی تاثیر مستقیمی بر سایز ذرات دارد. اسپری نمودن مایع ورودی با کشش سطحی بالا، دشوار می‌باشد. این مشکل می‌تواند با افزودن امولسیفایر و یا هموژنیزاسیون ماده ورودی پیش از خشک کن افشاری مرتفع گردد (۳۱، ۳۲). پارامترهایی که در بخش تماس با هوای داغ و تبخیر باید مورد توجه قرار گیرند شامل دمای ورودی و خروجی و دمای انتقال شیشه‌ای  $T_g$  می‌باشد. دمای ورودی باید به حدی بالا باشد که منجر به باقی ماندن حداقل رطوبت در محصول شده و حداقل میزان محصول خروجی را تولید کند. به دلیل آن که دمای خروجی تعادلی از گرما و جرم در محافظه خشک کن می‌باشد، تنظیم دقیق آن ممکن نمی‌باشد. این پارامتر بر میزان رطوبت و شکل و ویژگی سطح ذرات محصول نهایی تاثیرگذار می‌باشد. دمای انتقال شیشه‌ای، نقطه‌ای است که ماتریکس از حالت ساختار شیشه‌ای به حالت لاستیکی تغییر می‌کند. دمای انتقال

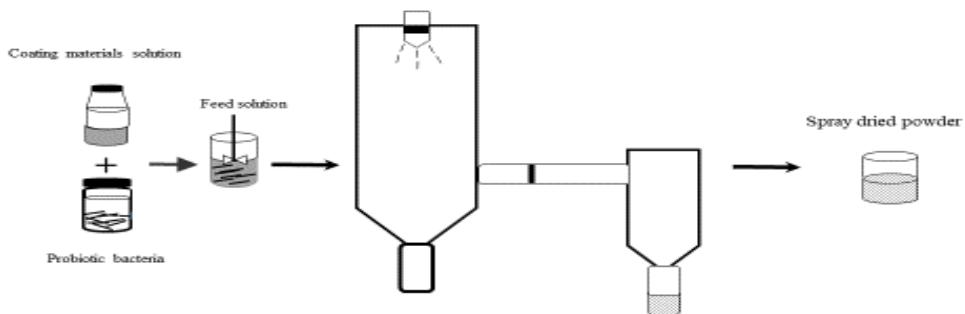
اغلب دمای برداشت سلول در سانتریفیوژ ۴ درجه سانتی گراد می‌باشد. در برخی موارد این دما بر خشک شدن سلول تاثیرگذار گزارش شده است. روش‌هایی مانند فیلتراسیون غشایی نیز مورد بررسی قرار گرفته‌اند که البته این روش برای خشک کردن باکتری با روش خشک کن افشاری مورد استفاده قرار نگرفته است (۲۷). جداسازی باکتری از محیط کشت می‌تواند سبب از دست رفتن مواد و انرژی قابل ملاحظه‌ای گردد. بنابراین اغلب در مقیاس بزرگ ترجیح بر حفظ محیط کشت و خشک کردن مستقیم باکتری با محیط کشت می‌باشد. به علاوه برخی اسیدهای چرب و ویتامین‌ها و باکتریوسین‌ها که در محیط کشت ایجاد و حفظ شده‌اند، می‌توانند پودر باکتری تولید شده را غنی و بالرزش‌تر بسازند. با این روش، محیط کشت هم به عنوان محیط رشد باکتری و هم به عنوان محیط خشک کردن افشاری باکتری مورد استفاده قرار می‌گیرد. با توجه به نوع مصرف باکتری‌ها (در صورتی که برای مواد غذایی استفاده شوند)، ترکیبات محیط کشت باید از درجه غذایی باشند. مشکل اصلی این روش این است که محیط هم‌توان (isotonic) رشد باکتری اغلب باید محتوای جامد کم و در حدود ۱۰-۵ درصد داشته باشد. در حالی که اغلب برای بهره‌وری بالا و حفظ انرژی لازم است که محتوای جامد محیط، بالاتر از این مقدار باشد. این حالت با افزایش پودر بیشتر به محیط کشت یا کاربرد روش‌های تغليظي به دست می‌آيد. لازم به ذکر است که مراحل بینابینی (همانند افزودن پودر به محیط کشت در مراحل ثانويه) احتمال کاهش زنده‌مانی و ريسک آلوگي را افزایش می‌دهد (۲۸، ۲۹).

### ۲- مرحله خشک شدن با خشک کن افشاری

آسیب به سلول باکتری طی مرحله خشک کن افشاری تنها بهدلیل تاثیر دمای بالا و تغییر دمایی نبوده، بلکه مربوط به از دست رفتن آب پیوسته در سطح سلول نیز می‌باشد. یکی از نقاط حساس به آسیب سلول، غشای سیتوپلاسمی می‌باشد که طی فرایند خشک کن افشاری، این آسیب اغلب رخ می‌دهد. در واقع حذف آب منجر به تغییر وضعیت فسفولیپیدهای دولایه از حالت لایه‌ای به فاز ژلی و یا هگزاکونال می‌گردد. این تغییرات در زنجیره فسفولیپیدها باعث به دست آمدن ساختار کاملاً

محفظه خشک کن افشاری گردد. زمان باقی ماندن ذرات در سیکلون مرتبط با خشک شدن کلی ذرات تغذیه شونده و کنترل دمای ذرات به منظور کاهش تجزیه حرارتی می‌باشد. حد وسط زمان باقی ماندن در محفظه خشک کن ۲۵-۳۵ ثانیه می‌باشد که با هدف رسیدن به حداقل میزان رطوبت در محصول، تغییر می‌کند (۳۰،۳۲،۳۳). در جدول ۱ برخی از گزارشات ریزپوشانی پروبیوتیک‌ها با روش خشک کن افشاری به‌طور خلاصه مرور گشته است.

شیشه‌ای وابسته به‌چسبندگی محصول به دیواره محفظه خشک کن می‌باشد. این دما وابسته به مواد ورودی و تغذیه شونده به دستگاه می‌باشد که هر چه ترکیبات ورودی به دستگاه وزن مولکولی بالاتری را داشته باشند، سبب تودهای و یا کلوخه‌ای شدن بیشتر محصول خروجی از خشک کن افشاری به‌ویژه پس از بسته‌بندی محصول می‌گردد. کنترل میزان آب محلول ورودی می‌تواند  $T_g$  را کنترل نماید. دمای خشک کردن باید پایین‌تر از دمای  $T_g$  ترکیب باشد تا مانع از چسبندگی در



شکل ۱: نمایی از خشک کن افشاری و مراحل آن

جدول ۱: مروری بر شرایط ریزپوشانی پروبیوتیک‌ها به‌روش خشک کن افشاری

مواد دیواره	هسته	دمای خروجی (°C)	دمای ورودی (°C)	سرعت تزریق	میزان بازده	منبع
صمغ آکاسیا شیر بازساخته بدون چربی	لакتوباسیلوس پاراکازئی NFBC338	۱۷۰	۱۰۰-۹۵	۱/۴ درصد	گزارش نشده	(۱۵)
شیر بدون چربی و پری‌بیوتیک	لакتوباسیلوس رامنوسوس GG ATCC 53103	۱۰۰-۷۰	۱۰۰-۷۰	۵ ml/min	گزارش نشده	(۲۵)
آب پنیر و اینولین	لакتوكوکوس لاکتیس R7	۶۸	۶۸	۴/۲ ml/min	۹۴/۶۱ درصد	(۳۴)
ایزوله آب پنیر و سدیم آلزینات آیزوله آب پنیر	لакتوباسیلوس ۵۴۲۲ mtcc پلانتروم	۱۳۵	۹۰	۴۰ ml/min	۹۲/۴۹ درصد	(۳۵)
آئروموناس ویریدانس UAM21	۱۰۰	۱۰۰-۷۰	۱۰۰-۷۰	۴/۲ ml/min	گزارش نشده	(۳۶)
صمغ آکاسیا	انتروکوکوس فاسیوم UAM10a	۶۰	۶۰	۸/۷ درصد	گزارش نشده	(۳۶)
نشاسته اصلاح شده ژلاتین کنسانتره آب پنیر	لакتوباسیلوس پلانتروم UAM17	۱۰۰	۱۰۰	-۳/۵ ml/min	۱۱	(۳۷)
مالتودکسترین صمغ عربی ایزوله پروتئین نخودفرنگی	پدیوکوکوس پنتاسوسس UAM11	۱۲۵-۸۰	۶۲-۵۰	۹۲/۸۴ درصد		

صمغ دانه کتان پروتئین  
 محلول در آب دانه کتان  
 مالتودکسترن

(۳۸)	۹۰ درصد	۶ g/min	گزارش نشده	۱۴۰-۱۱۰	لاکتوباسیلوس اسیدوفیلوس ۵-O-LA	شیرخشک بدون چربی
(۳۹)	۹۸/۹ درصد	گزارش نشده	۷۰	۱۶۰	CIDCA	لاکتوباسیلوس پلانتاروم
(۴۰)	۹۱ درصد	گزارش نشده	۶۸	گزارش نشده	کلورومایسین VM004	کنسانتره آب پنیر کیتوزان
(۴۱)	۹۷/۱ درصد	۹ ml/min	۷۵-۶۵	۱۴۰	Lpc-37	آب پنیر و صمغ عربی، سدیم آلزینات، سدیم کربوکسی متیل سلولز

- منحنی خشک کردن آن به گونه‌ای باشد که در ابتدا نرخ کاهشی داشته باشد. در حالی که تبخیر آب توسط پدیده انتشار کنترل می‌گردد، برخی از مواد گرینه خوبی برای محافظت در برابر اکسیداسیون لیپیدها می‌باشند (۴۶).

- مقاومت به شرایط اسیدی بخش بالایی دستگاه گوارش داشته باشد. به عنوان مثال آب پنیر مقاومت خوبی در برابر شرایط اسیدی معده از خود نشان می‌دهد. این بدین دلیل است که دناتوراسیون حرارتی و تجمع پروتئین‌های آب پنیر طی مرحله خشک کن افشاری سبب افزایش خاصیت امولسیونی آن می‌گردد که سبب بهبود جذب پروتئین‌های آب پنیر در سطح بین سلول‌ها و ماتریکس ماده دیواره شده و باعث تشکیل لایه نازک ژل مانند شده، که سبب افزایش زندمانی سلول‌های پروبیوتیک طی مرحله خشک کردن و نگهداری می‌گردد (۴۷).

- در pH بالای ۶ ناپایدار باشد. به منظور نفوذ و رهاسازی سلول‌ها در روده بزرگ که محل کاربردی پروبیوتیک‌ها در مسیر دستگاه گوارش می‌باشد، این امر ضروری است (۴۸). لازم به ذکر است که ماده انتخابی برای دیواره ریزپوشانه باید به گونه‌ای باشد که این روش را روش غیروابسته به سویه گرداند. در واقع بزرگترین چالش برای استفاده موفقیت‌آمیز از روش خشک کن افشاری برای ریزپوشانی سلول‌های باکتریایی وابستگی روش به نوع سویه می‌باشد. توانایی ماده دیواره برای تشکیل ماتریکس شیشه‌ای با ویسکوزیته بالا به منظور پایداری سلول‌های باکتری طی مرحله خشک کن افشاری و پس از خشک کردن مهم می‌باشد. واکنش انتشار کنترل شده مواد شیمیایی در فاز شیشه‌ای متوقف شده که سبب بهبود

۴- معیارهای مهم در انتخاب ماده دیواره ریزپوشانه در اغلب ریزپوشانی‌ها از ترکیبات کربوهیدرات، پروتئین و لیپیدها به منظور ماده دیواره و محافظه هسته ریزپوشانه استفاده می‌گردد (شکل ۲). موادی که برای ریزپوشانی پروبیوتیک‌ها استفاده می‌گرددند، باید شامل شرایط خاصی باشند که شامل پیش‌نیازهای زیر می‌باشد.

- غیرسمی باشند و در عین حال زندمانی سلول‌ها را حفظ نمایند. در واقع نباید فعالیت ضد میکروبی داشته باشند. به عنوان مثال کیتوزان به دلیل بار مثبت ناشی از گروههای آمین که با ترکیبات پلی آنیونی دیواره سلول‌های باکتریایی واکنش می‌دهد، سبب تاثیر منفی بر باکتری‌ها می‌گردد (۴۲).

- حلایلیت بالایی در آب داشته باشد در واقع، قابلیت نفوذ بالا در متابولیت‌ها و مواد مغذی با وزن مولکولی پایین که برای زندمانی سلول‌های ریزپوشانی شده ضروری هستند را داشته باشد (۴۳).

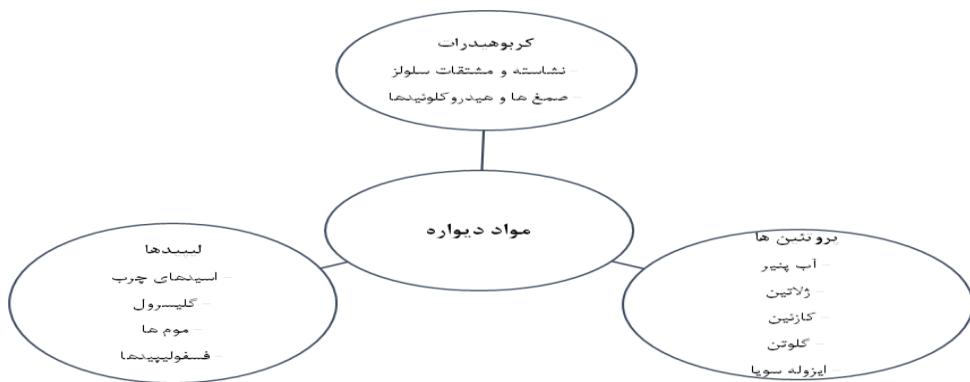
- ویژگی محافظه کردن حرارتی را به منظور افزایش زندمانی طی دوره خشک کردن افشاری و دوره نگهداری داشته باشد.

- دمای انتقال شیشه‌ای بالایی را داشته باشد. تفاوت زیاد یا افت شدید از دمای ذره به دمای Tg، سبب افزایش احتمال ازدست رفتن یکپارچگی غشای سلول به دلیل انتقال از حالت کریستالی به فاز لاستیکی می‌گردد که این اتفاق سبب افزایش سیالیت غشای سلول و در نهایت مرگ سلول می‌گردد (۴۴).

- نسبت به انتشار اکسیژن از میان ماتریکس ماده دیواره مقاوم باشد. بدین طریق که انرژی فعال‌سازی (E<sub>a</sub>) بالایی در طی فرایند خشک شدن، نیاز داشته باشد (۴۵).

به فضای داخلی غشای سلول‌ها نفوذ کرده و به فاز شیشه‌ای طی روند فرایند آبزدایی (کمبود آب) انتقال یابد. فاز شیشه‌ای، مقاومت مکانیکی به غشای دولایه را بهبود می‌بخشد. مثال مناسب این ترکیبات، ترهالوز می‌باشد که یک دی‌ساقارید بوده و محافظت خوبی در برابر استرس‌های اسمزی و حرارتی می‌باشد (۲۵).

پایداری سلول طی مرحله خشک‌کن افزایی و دوره نگهداری می‌گردد. مواد پلیمری استفاده شده برای دیواره با وزن مولکولی بالا به دلیل ایجاد فاصله بین سلول‌ها سبب افزایش استحکام ماتریکس می‌گردد و از طرفی نیز به دلیل وزن مولکولی بالا قابلیت نفوذ به فضای داخلی غشای سلولی را ندارند (۳۰). از طرفی ترکیبات با وزن مولکولی پایین می‌توانند به محض آماده‌سازی محلول تغذیه شونده به خشک‌کن افزایی



شکل ۲: مواد مورد استفاده برای دیواره ریزپوشانه‌ها

محیط نمکی نیز تنظیم گردد، که در این موارد محیط به عنوان محیط بازسازی شده (reconstitute) در نظر گرفته می‌شود. بدین ترتیب پس از تهیه سریال رقت از محصول ریزپوشانی شده با روش خشک‌کن افزایی، به روش پورپلیت یا کشت سطحی بر روی محیط کشت MRS agar شمارش میکروبی انجام شده و سپس در دمای ۳۷ درجه سانتی‌گراد به مدت ۲۴-۷۲ ساعت سپس در دمای ۴۹ درجه قرار می‌گیرد. سپس تعداد سلول‌های زنده به داخل انکوباتور قرار می‌گیرد. سپس CFU در واحد گرم از پودر خشک ریزپوشانی شده و یا صورت میلی‌لیتر از محلول آبگیری شده گزارش می‌گردد (۲، ۳۷، ۴۹).

## ۲-۵ بررسی پایداری و زندمانی ریزپوشانه در شرایط شبیه‌سازی شده دستگاه گوارش

بررسی برون‌تنی پایداری سلول‌های پروبیوتیک به‌منظور بررسی کارایی ماده دیواره‌ی ریزپوشانه و پارامترهای فرایند خشک‌کن افزایی، در شرایط شبیه‌سازی شده روده و معده انسان انجام می‌گیرد. شرایط شبیه‌سازی شده معده، نیازمند ترکیبی از کلسیم کلرید (CaCl<sub>2</sub>)، سدیم کلرید (NaCl)، پتاسیم

## ۵- آزمون‌های آنالیزی بر روی محصول پروبیوتیک ریزپوشانی شده با روش خشک‌کن افزایی

### ۵-۱ بازدهی سلول‌های پروبیوتیک ریزپوشانی شده

تخمین میزان بازدهی پروبیوتیک‌های ریزپوشانی شده شامل محاسبه میزان زندمانی سلول‌های پروبیوتیک قبل و بعد از خشک‌کن افزایی می‌باشد. این روش اغلب از طریق شمارش استاندارد کلنی‌ها بر روی محیط کشت MRS agar انجام می‌گیرد. نکته مهم در این بخش آزادسازی و رهایش صحیح سلول‌ها از میکروکپسول‌ها به داخل محیط رشد می‌باشد که بستگی به شرایط آبگیری مجدد مواد دیواره ریزپوشانه دارد. نمونه‌هایی از میزان بازدهی سلول‌های پروبیوتیک ریزپوشانی شده با روش خشک‌کن افزایی در جدول (۱) آورده شده‌است. دما و زمان آبگیری مجدد به عنوان فاکتورهای مهم این بخش لحاظ شده‌اند. بهترین دمای آبگیری مجدد بین ۳۰ تا ۳۷ درجه سانتی‌گراد و بهترین زمان بین ۱۵-۳۰ دقیقه در نظر گرفته شده‌است. بغیر از دما و زمان، گاهی اوقات نیاز هست که pH

#### ۴-۵ شکل و اندازه سلول‌های ریزپوشانی شده

اغلب ویژگی ساختاری ریزپوشانه‌های حاصل از روش خشک کن افشاری به کمک الکترون میکروسکوپی مورد بررسی قرار می‌گیرند. سایز ذرات ریزپوشانه به دلیل تاثیر بر ویژگی‌های عملکردی محصولات ریزپوشانی شده، مورد توجه می‌باشد. روش‌های متفاوتی برای اندازه‌گیری سایز ذرات همانند انکسار نور لیزر Dynamic light scattering و یا آنالیز تصویر وجود دارد. اغلب از روش انکسار نور لیزر برای اندازه‌گیری سایز ذرات استفاده می‌گردد. در این روش سایز ذرات با اندازه‌گیری تفاوت در تغییرات زاویه‌ای در شدت نور پراکنده پرتو لیزر از میان نمونه پراکنده شده، مشخص می‌گردد. تفاوت در شدت نور پراکنده شده، به عنوان تفاوت در سایز ذرات عنوان می‌گردد. لازم به ذکر است که نمونه در ابتدا باید با یک حلال مناسب محلول و در حلال پراکنده گردد (۵۰، ۳۰).

#### ۱-۴-۵ روش اسکن میکروسکوپ الکترونی (SEM)

در این روش پرتو باریکی از الکترون‌ها به سرعت، سطح نمونه را اسکن می‌کنند. این نتایج در بارانی از الکترون‌های ثانویه که توسط ماده برآقی که سیگنال‌های الکترونی تولید می‌کند، از سطح نمونه، جمع شده و شناسایی می‌گردد. سیگنال‌ها سپس شناسایی و تقویت شده تا تصویری بر روی لامپ اشعه کاتدی ایجاد کند. مشکل این روش هزینه بالای آن، عملکرد در خلاء زیاد و نیازمند رسانایی و هدایت بالای نمونه می‌باشد (۵۴).

### نتیجه گیری

در حال حاضر صنایع مختلف غذایی و دارویی در حال استفاده از روش خشک کن افشاری به منظور ریزپوشانی برخی از ترکیبات و ماده موثره و ترکیبات عملکرای همانند پروبیوتیک‌ها می‌باشند. در رابطه با ریزپوشانی پروبیوتیک‌ها توجه به بهینه بودن شرایط رشد، بهینه بودن شرایط برداشت سلول و استفاده از بهترین و سازگارترین ترکیبات دیواره با باکتری و شرایط خشک کن افشاری بسیار مهم می‌باشد. بهینه بودن تمامی این شرایط سبب افزایش زنده‌مانی باکتری حین خشک کردن، طی

کلرید (KCl)، سدیم بی‌کربنات (NaHCO<sub>3</sub>) و پپسین می‌باشد که pH آن به کمک اسید هیدروکلریدریک (اغلب یک مولار) در حدود ۱/۹ تا ۲/۵ تنظیم می‌گردد. سپس وزن مشخصی از پودر ریزپوشانی شده داخل این محیط با دمای ۳۷ درجه سانتی‌گراد و همزن با دور ثابت قرار می‌گیرد. سپس در فواصل زمانی مشخص نمونه‌برداری شده و شمارش میکروبی انجام می‌گردد. پس از اتمام زمان قرارگیری در شرایط معده، نمونه سانتریفیوژ شده و مجدد در محیط MRS broth حاوی صفرا که pH آن در حدود ۷/۴ تنظیم شده است، وارد می‌گردد. این شرایط، شرایط شبیه‌سازی روده می‌باشد. سپس نمونه داخل این محیط در دمای ۳۷ درجه سانتی‌گراد و همزن با دور ثابت قرار می‌گیرد. سپس در فواصل زمانی مشخص نمونه‌برداری شده و شمارش میکروبی انجام می‌گردد (۳۸، ۵۱).

#### ۳-۵ بررسی میزان محتوای رطوبتی

با توجه به اهمیت پایین بودن رطوبت در نمونه خشک شده به دلیل حفظ ماندگاری و افزایش طول عمر محصول، یکی از فاکتورهایی که در نمونه‌های ریزپوشانی شده با خشک کن افشاری مورد بررسی قرار می‌گیرند، فاکتور محتوای رطوبتی می‌باشد. تعیین میزان محتوای رطوبتی بر اساس روش‌های مختلف وزن‌سنجی، تیتراسیون، انکسارسنجی، روش هدایت الکتریکی و سایر روش‌ها انجام می‌گیرد. برای نمونه‌های ریزپوشانی شده با روش خشک کن افشاری اغلب از روش وزن‌سنجی قبل و بعد از خشک کردن استفاده می‌شود. بدین شکل که وزن مشخصی از نمونه خشک شده داخل ظرف آلومینیومی به خوبی پخش شده و داخل آون با هوای داغ (اغلب دمای ۱۰۵ درجه سانتی‌گراد) به مدت ۲۴ ساعت قرار می‌گیرد. سپس اختلاف وزن قبل و بعد از خشک شدن نمونه گزارش می‌گردد. برای نمونه‌هایی که ماده دیواره آن‌ها حاوی ترکیبات فرار و یا مواد با پایه قندی بوده و یا برای ریزپوشانه‌های با هسته حساس به حرارت، استفاده از آون خلاء با دمای ۷۰ درجه سانتی‌گراد و به مدت ۲۴ ساعت توصیه می‌گردد. روش‌های سریعی همچون آنالیز رطوبت با آنالیزکننده مادون قرمز وجود دارد. ولی همواره صحت این روش‌های سریع باید با روش آون خلاء تایید گردد (۳۰، ۵۲).

باشد. همواره آزمون های خاصی به منظور بررسی زندگانی و عملکرد پروبیوتیک های ریزپوشانی شده با این روش، بر روی ریزپوشانه ها انجام می گردد ولی با توجه به پیشرفت علم، دقیق ترین و سریع ترین روش ها به منظور انجام این آزمون ها در حال بررسی می باشند.  
تعارض در منافع وجود ندارد.

دوره نگهداری و حین عبور از دستگاه گوارش می گردد. اگرچه حرارت و دمای بالا اغلب برای باکتری های پروبیوتیک عامل کشنده می باشد ولی با توجه به مزایای زیاد این روش، تمایل به استفاده از آن زیاد می باشد. لازم به ذکر است که توجه به پارامترهای خشک کن افشاری می تواند بر زندگانی و عملکرد سلول های پروبیوتیک ریزپوشانی شده، تاثیر چشمگیری داشته

## References:

- 1-Hill C, Guarner F, Reid G, Gibson GR, Merenstein DJ, Pot B, et al. *Expert Consensus Document: the International Scientific Association for Probiotics and Prebiotics Consensus Statement on the Scope And Appropriate Use of the Term Probiotic*. Nat Rev Gastroenterol Hepatol 2014;11(8): 506-14.
- 2-Homayouni A, Azizi A, Ehsani M, Yarmand M, Razavi S. *Effect of Microencapsulation and Resistant Starch on the Probiotic Survival and Sensory Properties of Synbiotic Ice Cream*. Food Chem 2008;111: 50-55.
- 3-Hajipour N, Homayouni-Rad A. *Response to the Paper the Effect of Prebiotics on the Viability of Encapsulated Probiotic Bacteria*. LWT- Food Science and Technology 2018; 90: 606.
- 4-Corona Hernandez RI, Álvarez Parrilla E, Lizardi Mendoza J, Islas Rubio AR, Rosa L, Wall Medrano A, et al. *Structural Stability and Viability of Microencapsulated Probiotic Bacteria: A Review*. Comprehensive Rev in Food Sci Food Safety 2013; 12(6): 614-628.
- 5-Schuck P, Jeantet R, Bhandari B, Chen XD, Perrone ÍT, de Carvalho AF, et al. *Recent Advances in Spray Drying Relevant to the Dairy Industry: A Comprehensive Critical Review*. Drying Technology 2016; 34(15): 1773-90.
- 6-Peighambardoust S, Tafti AG, Hesari J. *Application of Spray Drying for Preservation of Lactic Acid Starter Cultures: A review*. Trends in Food Science & Technology 2011; 22(5): 215-24.
- 7-Broeckx G, Vandenheuvel D, Claes IJ, Lebeer S, Kiekens F. *Drying Techniques of Probiotic Bacteria as an Important Step Towards the Development of Novel Pharmabiotics*. International J Pharmaceutics 2016; 505: 303-18.
- 8-Santivarangkna C, Kulozik U, Foerst P. *Inactivation Mechanisms of Lactic Acid Starter Cultures Preserved by Drying Processes*. J Appl Microbiol 2008; 105(1): 1-13.
- 9-Falentin H, Deutsch S-M, Jan G ,Loux V, Thierry A, Parayre S, et al. *The Complete Genome of Propionibacterium freudenreichii CIRM-BIAIT, A Hardy Actinobacterium with Food and Probiotic Applications*. PloS One 2010; 5(7): e11748.
- 10-Sazawal S, Dhingra U, Sarkar A, Dhingra P, Deb S, Marwah D, et al. *Efficacy of Milk Fortified with a*

- Probiotic *Bifidobacterium Lactis* (DR-10) and Prebiotic Galacto-Oligosaccharides in Prevention of Morbidity and on Nutritional Status.** Asia Pacific J Clin Nutr 2004;13: PS28-S28.
- 11-**Kearney N, Meng X ,Stanton C, Kelly J, Fitzgerald G, Ross R. **Development of a Spray Dried Probiotic Yoghurt Containing *Lactobacillus Paracasei* NFBC 338.** International Dairy J 2009; 19(11): 684-9.
- 12-**Mille Y, Beney L, Gervais P. **Compared Tolerance to Osmotic Stress Invarious Microorganisms: Towards a Survival Prediction Test.** Biotechnol bioeng 2005; 92(4): 479-84.
- 13-**Lebeer S, Vanderleyden J, De Keersmaecker SC. **Genes And Molecules Of *Lactobacilli* Supporting Probiotic Action.** Microbiol Mol Biol Rev 2008; 72(4): 728-64.
- 14-**Zhang Y, Lin J, Zhong Q. **Effects of Media, Heat Adaptation, and Outlet Temperature on the Survival of *Lactobacillus Salivarius* NRRL B-30514 after Spray Drying And Subsequent Storage.** LWT 2016; 74: 441-7.
- 15-**Desmond C, Ross R, O'callaghan E, Fitzgerald G, Stanton C. **Improved Survival of *Lactobacillus Paracasei* NFBC 338 in Spray Dried Powders Containing Gum Acacia.** J Appl Microbiol 2002; 93(6): 1003-11.
- 16-**Huang S, Cauty C, Dolivet A, Le Loir Y, Chen XD, Schuck P, et al. **Double Use of Highly Concentrated Sweet Whey to Improve the Biomass Production and Viability of Spray-Dried Probiotic Bacteria.** J Functional Foods 2016; 23: 453-63.
- 17-**Prasad J, McJarrow P, Gopal P. **Heat and Osmotic Stress Responses of Probiotic *Lactobacillus Rhamnosus* HN001 (DR20) in Relation to Viability after Drying.** Appl Environ Microbiol 2003; 69(2): 917-25.
- 18-**Morgan CA, Herman N, White P, Vesey G. **Preservation of Micro-Organisms by Drying; A Review.** J Microbiol Method 2006; 66(2): 183-93.
- 19-**Linders L, Meerdink G, Van 't Riet K. **Effect of Growth Parameters on the Residual Activity of *Lactobacillus Plantarum* after Drying.** J Appl Microbiol 1997; 82(6): 683-8.
- 20-**Lavari L, Páez R, Cuatrín A, Reinheimer J, Vinderola G. **Use of Cheese whey for Biomass Production and Spray Drying of Probiotic *Lactobacilli*.** J Dairy Res 2014; 81(3): 267-74.
- 21-**Carvalho AS, Silva J, Ho P, Teixeira P, Malcata FX, Gibbs P. **Effects of Various Sugars Added to Growth and Drying Media upon Thermotolerance and Survival Throughout Storage of Freeze Dried *Lactobacillus Delbrueckii* Ssp. *Bulgaricus*.** Biotechnol Prog 2004; 20(1): 248-54.
- 22-**Silva J, Carvalho A, Ferreira R, Vitorino R, Amado F, Domingues P, et al. **Effect of the Ph of Growth on the Survival of *Lactobacillus Delbrueckii* Subsp. *Bulgaricus* to Stress Conditions During Spray Drying.** J Appl Microbiol 2005; 98(3): 775-82.
- 23-**Baker-Austin C, Dopson M. **Life in Acid: Ph Homeostasis in Acidophiles.** Trends Microbiol 2007;15(4): 165-71.
- 24-**Silva J, Carvalho A, Teixeira P, Gibbs P. **Bacteriocin Production by Spray Dried Lactic Acid Bacteria.** Letters in Appl Microbiol 2002; 34: 77-81.

- 25-Corcoran B, Ross R, Fitzgerald G, Stanton C. *Comparative Survival of Probiotic Lactobacilli Spray Dried in the Presence of Prebiotic Substances.* J Appl Microbiol 2004; 96(5): 1024-39.
- 26-Hussain I, Ahsan M, Saleem M, Ahmad A. *Gene Action Studies for Agronomic Traits in Maize under Normal and Water Stress Conditions.* Pak J Agri Sci 2009; 46(2): 107-12.
- 27-Santivarangkna C, Kulozik U, Foerst P. *Alternative Drying Processes for the Industrial Preservation of Lactic Acid Starter Cultures.* Biotechnol Prog 2007; 23(2): 302-15.
- 28-Schuck P, le Floch-Fouere C, Jeantet R. *Changes in Functional Properties of Milk Protein Powders: Effects of Vacuum Concentration and Drying.* Drying Technol 2013; 31(13-14): 1578-91.
- 29-Fu N, Woo MW, Selomulya C, Chen XD. *Inactivation of Lactococcus Lactis Ssp. Cremoris Cells in a Droplet During Convective Drying.* Biochem Engineer J 2013; 79: 46-56.
- 30-Anandharamakrishnan C, Ishawarya P. *Spray Drying Techniques for Food Ingredient Encapsulation:* UK. John Wiley & Sons; 2015; 72: 107-15.
- 31-Cal K, Sollohub K. *Spray Drying Technique. I: Hardware and Process Parameters.* J Pharmaceutical Sci 2010; 99(2): 575-86.
- 32-Patel R, Patel M, Suthar A. *Spray Drying Technology: An Overview.* Indian J Sci Technol 2009; 2(10): 44-7.
- 33-Gharsallaoui A, Roudaut G, Chamblin O, Voilley A, Saurel R. *Applications of Spray-Drying in*
- Microencapsulation of food Ingredients: An overview.* Food Res Inter 2007; 40(9): 1107-21.
- 34-Rosolen MD, Bordini FW, de Oliveira PD, Conceição FR, Pohndorf RS, Fiorentini ÂM, et al. *Symbiotic Microencapsulation of Lactococcus Lactis Subsp. Lactis R7 Using whey and Inulin by Spray Drying.* LWT 2019; 115: 108411.
- 35-Rajam R, Karthik P, Parthasarathi S, Joseph G, Anandharamakrishnan C. *Effect of Whey Protein-Alginate Wall Systems on Survival of Microencapsulated Lactobacillus Plantarum in Simulated Gastrointestinal Conditions.* J Functional Foods 2012; 4(4): 891-8.
- 36-Pérez-Chabela ML, Lara-Labastida R, Rodriguez-Huezo E, Totosaus A. *Effect of Spray Drying Encapsulation of Thermotolerant Lactic Acid Bacteria on Meat Batters Properties.* Food Bioprocess Technol 2013; 6: 1505-15.
- 37-Arslan S, Erbas M, Tontul I, Topuz A. *Microencapsulation of Probiotic Saccharomyces Cerevisiae Var. Boulardii with Different Wall Materials by Spray Drying.* LWT- Food Sci Technol 2015; 63(1): 685-90.
- 38-Bustamante M, Villarroel M, Rubilar M, Shene C. *Lactobacillus Acidophilus La-05 Encapsulated by Spray Drying Effect of Mucilage and Protein from Flaxseed (Linum Usitatissimum L.).* LWT-Food Sci Technol 2015; 62(2): 1162-8.
- 39-Golowczyc MA, Silva J, Abraham AG, De Antoni GL, Teixeira P. *Preservation of Probiotic Strains Isolated from Kefir by Spray Drying.* Letters Appl Microbiol 2010; 50(1): 7-12.

- 40-**Braber NV, Vergara LD, Rossi Y, Aminahuel C, Mauri A, Cavagliari L, et al. *Effect of Microencapsulation in Whey Protein and Water-Soluble Chitosan Derivative on the Viability of the Probiotic Kluyveromyces Marxianus VM004 During Storage and in Simulated Gastrointestinal Conditions.* LWT 2020; 118: 108844.
- 41-**Tao T, Ding Z, Hou D, Prakash S, Zhao Y, Fan Z, et al. *Influence of Polysaccharide as Co-Encapsulant on Powder Characteristics, Survival and Viability of Microencapsulated Lactobacillus Paracasei Lpc-37 by Spray Drying.* J Food Engineering 2019; 252: 10-7.
- 42-**Gbassi GK, Vandamme T. *Probiotic Encapsulation Technology: From Microencapsulation to Release Into the Gut.* Pharmaceutics 2012; 411: 49-63.
- 43-**Rathore S, Desai PM, Liew CV, Chan LW, Heng PWS. *Microencapsulation of Microbial Cells.* J Food Engineer 2013; 116: 369-81.
- 44-**Fu N, Chen XD. *Towards A Maximal Cell Survival in Convective Thermal Drying Processes.* Food Res Int 2011; 44(5): 1127-49.
- 45-**Pérez-Gago MB, Krochta JM. *Lipid Particle Size Effect on Water Vapor Permeability and Mechanical Properties of whey Protein/Beeswax Emulsion Films.* J Agric Food Chem 2001; 49(2): 996-1002.
- 46-**Matsuno R, Adachi S. *Lipid Encapsulation Technology-Techniques and Applications to Food.* Trends in Food Sci Technol 1993; 4(8): 256-61.
- 47-**De Castro-Cislaghi FP, Carina Dos Reis ES, Fritzen-Freire CB, Lorenz JG, Sant'Anna ES. *Bifidobacterium Bb-12 Microencapsulated by Spray Drying with Whey: Survival Under Simulated Gastrointestinal Conditions, Tolerance to Nacl, and Viability During Storage.* J Food Engineer 2012; 13(2): 186-193.
- 48-**Homayouni Rad A. *Therapeutic Effects of Functional Probiotic, Prebiotic and Synbiotic Foods.* Tabriz: Tabriz University of Medical Sci; 2008: 146.
- 49-**Rajam R, Anandharamakrishnan C. *Microencapsulation of Lactobacillus Plantarum (MTCC 5422) with Fructooligosaccharide as Wall Material by Spray Drying.* LWT-Food Sci Technol 2015; 60(2): 773-80.
- 50-**Bustamante M, Oomah BD, Rubilar M, Shene C. *Effective Lactobacillus Plantarum and Bifidobacterium Infantis Encapsulation with Chia Seed (*Salvia Hispanica L.*) and Flaxseed (*Linum Usitatissimum L.*) Mucilage and Soluble Protein by Spray Drying.* Food Chem 2017; 216: 97-105.
- 51-**Vinderola G, Binetti A, Burns P, Reinheimer J. *Cell Viability And Functionality of Probiotic Bacteria in Dairy Products.* Frontiers in Microbiol 2011; 2: 70.
- 52-**Association of Official Analytical Chemists, Association of Official Agricultural Chemists (US). *Official methods of analysis of the Association of Official Analytical Chemists.* Association of Official Analytical Chemists; 1920.
- 53-**Lakkis JM. *Encapsulation and Controlled Release Technologies in Food Systems.* UK, John Wiley & Sons; 2008; 87.
- 54-**Pérez-Masiá R, López-Nicolás R, Periago MJ, Ros G, Lagaron JM, López-Rubio A. *Encapsulation of Folic Acid in Food Hydrocolloids Through Nanospray Drying and Electrospraying for Nutraceutical Applications.* Food Chem 2015; 168: 124-33

## Challenges of Probiotics Microencapsulation by Spray Drying Method

Neda Hajipour<sup>1</sup>, Amir Mohammad Mortazavian<sup>2</sup>, Aziz Homayouni rad<sup>†3</sup>

### Review Article

**Introduction:** In the recent years, attention to the use of probiotic drugs and probiotic food products, due to probiotic's functional and health properties has been increased. The storage and the viability of the probiotics in the products and passing through the gastrointestinal tract was always a big challenge. Drying is one of the functional and important choices that can be used for stabilizing microbial species and makes the bacterial usage easy. Among different microencapsulation methods, spray drying is one of the important drying methods that can be used in industrial scale and size. Optimizing the effective parameters on the cultivation and separation of probiotic bacteria, the most important and challenging parameters of spray drying that have influence on probiotic products, and choose of the best wall materials for the cores, are the most important and challenging factors that are necessary for optimizing the microencapsulation in industrial scale. In this review article, the factors affecting the survival and resistance of bacteria in the stage before entering the spray dryer and the factors affecting the survival of probiotic bacteria during the drying stage are discussed. In addition, the important criteria for selecting microfiber wall materials and the tests that are often performed on probiotic microfiber resulting from spray drying have been examined.

**Keywords:** Probiotic, Microencapsulation, Spray-Drying, Wall Material, Analytical Tests.

**Citation:** Hajipour N, Mortazavian AM, Homayouni-rad A. **Challenges of probiotics microencapsulation by spray drying method.** J Shahid Sadoughi Uni Med Sci 2020; 28(4): 2533-46

<sup>1</sup>Department of Food Science and Technology, Faculty of Health and Nutrition, Tabriz University of Medical Sciences, Tabriz, Iran.

<sup>2</sup>Food Safety Research Centre, Shahid Beheshti University of Medical Sciences, Tehran, Iran.

<sup>3</sup>Department of Food Science and Technology, Faculty of Health and Nutrition, Tabriz University of Medical Sciences, Tabriz, Iran.

\*Corresponding author: Tel: 04133357581, email: homayounia@tbzmed.ac.ir