

١٤٩٧١



دانشگاه تربیت مدرس

دانشکده فنی و مهندسی

پایان نامه کارشناسی ارشد

مهندسی شیمی

تولید و جداسازی در جای اسید لاتیک توسط لاکتوباسیلوس کازنی
در فرایند غیر مدام تخمیر آب پنیر

محمد صادق عبدالعلی زاده

استاد راهنما:

دکتر ابراهیم واشقانی فراهانی

استاد مشاور:

دکتر مهوش خدابنده

زمستان ۱۳۷۷

۱۰۱۹/۲

۴۶۹۷۶

۱۴۷۸ / ۴ / ۲۹



دانشگاه تربیت مدرس

تاییدیه هیات داوران

آقای محمدصادق عبدالعلیزاده پایان نامه ۹ واحدی خود را با عنوان تولید و جداسازی در جای اسید لاکتیک توسط لاکتوباسیلوس کازئی در فرآیند غیرمداوم تخمیر آب پنیر در تاریخ ۱۲/۲۳/۱۴۷۷ ارائه کردند. اعضای هیات داوران نسخه نهائی این پایان نامه را از نظر فرم و محتوی تایید و پذیرش آنرا برای نکمل درجه کارشناسی ارشد رشته مهندسی شیمی باگرایش —

پیشنهاد می‌کنند. ۱۶ باب ۱۲

امضاء

نام و نام خانوادگی

اعضای هیات داوران

آقای دکتر واشقانی

۱- استاد راهنمای

سرکار خانم مهوش خدابنده

۲- استاد مشاور

آقای دکتر شجاع الساداتی

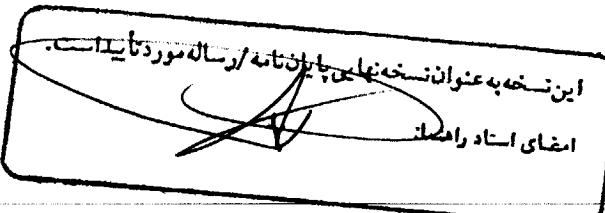
۳- استادان ممتحن

آقای دکتر منوجهر وثوقی

۴- مدیر گروه

آقای دکتر پهلوانزاده

(یا نماینده گروه تخصصی)



شماره:
تاریخ:
پیوست:



آیین نامه چاپ پایان نامه (رساله) های دانشجویان دانشگاه تربیت مدرس

نظر به اینکه چاپ و انتشار پایان نامه (رساله) های تحصیلی دانشجویان دانشگاه تربیت مدرس میزین بخشی از فعالیتهای علمی - پژوهشی دانشگاه است بنابراین به منظور آگاهی و رعایت حقوق دانشگاه، دانش آموختگان این دانشگاه نسبت به رعایت موارد ذیل متعهد می شوند:

ماده ۱ در صورت اقدام به چاپ پایان نامه (رساله) های خود، مراتب را قبلاً به طور کتبی به مرکز نشر دانشگاه اطلاع دهد.

ماده ۲ در صفحه سوم کتاب (پس از برگ شناسنامه)، عبارت ذیل را چاپ کند:
«
و کتاب حاضر، حاصل پایان نامه کارشناسی ارشد / رساله دکتری نگارنده در رشته تخصصی است
که در سال ۱۳۷۷ در دانشکده علوم دینی دانشگاه تربیت مدرس به راهنمایی سرکلر خانم / جناب
آقای دکتر حسین رفیعی و مشاوره سرکار خانم / جناب آقای دکتر محمد حسن خداوند از آن دفاع شده
است».

ماده ۳ به منظور جبران بخشی از هزینه های نشریات دانشگاه تعداد یک درصد شمارگان کتاب (در هر نوبت چاپ) را به مرکز نشر دانشگاه اهدا کند دانشگاه می تواند مازاد نیاز خود را به نفع مرکز نشر در معرض فروش قرار دهد.

ماده ۴ در صورت عدم رعایت ماده ۳، ۵۰٪ بهای شمارگان چاپ شده را به عنوان خسارت به دانشگاه تربیت مدرس، تأديه کند.

ماده ۵ دانشجو تعهد و قبول می کند در صورت خودداری از پوداخت بهای خسارت، دانشگاه می تواند خسارت مذکور را از طریق مراجع قضایی مطالبه و وصول کند؛ به علاوه به دانشگاه حق می دهد به منظور استیفاده حقوق خود، از طریق دادگاه، معادل وجه مذکور در ماده ۴ را از محل توقیف کتابهای عرضه شده نگارنده برای فروش، تأمین نماید.

ماده ۶ اینجانب محمد صاریع علی‌العنی رئیس دانشجوی رشته تخصصی دکتر حسین رفیعی و ضمانت اجرایی آن را قبول کرده، به آن ملتزم می شوم.

مقطع کارشناسی پس از
تعهد فوق

تقدیم به محضر مبارک ولی عصر(عج)

تقدیم به روح پدرم که معلم زندگیم بود

تقدیم به مادر بزرگوارم به پاس تمام زحماتش و

تقدیم به خواهران و برادرانم به خاطر تمام محبتها یشان

من لم يشكِّر المخلوق لم يشكِّر الخالق

با حمد و سپاس خداوند منان، در اینجا بر خود لازم می داشم از همه عزیزانی که در امر انجام این پایان نامه بنده را یاری نمودند تشکر و قدردانی نمایم.

ابتدا بر خود لازم می داشتم از زحمات بی دریغ استاد گرانقدر، جناب آقای دکتر واشقانی فراهانی که امر راهنمایی بنده را در راستای انجام این پایان نامه داشتند، کمال تشکر و قدردانی را بنمایم. سپاس بی متاهای خود را از زحمات بی دریغ استاد ارجمند، خانم دکتر خدابنده که در طول انجام این تحقیق به عنوان استاد مشاور، بنده را یاری و راهنمایی نمودند، اعلام می دارم. از استاد ارجمند، جناب آقای دکتر شجاع الساداتی، رئیس محترم بخش مهندسی شیمی دانشگاه تربیت مدرس، به خاطر راهنماییها یاشان در طول انجام این پایان نامه، تشکر و قدردانی می نمایم.

از زحمات دوستان در مرکز ملی تحقیقات مهندسی ژنتیک و تکنولوژی زیستی، آقایان و خانم ها، رهبر، کشاورز، رشیدیان، مقدسی و ... تشکر و قدردانی می نمایم. از جناب آقای دکتر رستگار مقدم، مسئول محترم آزمایشگاههای مرکز مهندسی ژنتیک، به خاطر همکاریها یاشان تشکر و قدردانی می نمایم. و از تمام اساتید و دوستان که در امر انجام این پایان نامه بنده را مرهون زحماتشان نمودند، تشکر و قدردانی خود را خالصانه اعلام می دارم.

چکیده:

در این پژوهش، تولید (+)-L-اسید لاكتیک در فرایند غیر مداوم تخمیر آب پنیر پروتئین گیری شده همراه با کنترل pH، توسط باکتری لاکتوبراسیلوس کازئی زیر گروه کازئی^۶، مورد مطالعه قرار گرفته است. به منظور بهینه سازی شرایط فرایند تولید اسید لاكتیک، از یک روش طراحی آماری^۷ به نام روش تاگوچی^۸، استفاده شده است. در این روش اثر سه منبع ازت مختلف یعنی عصاره مخمر، پیتون و سولفات آمونیوم و دمای تخمیر و دور همزن بر بازدهی فرایند ارزیابی شده است. تحلیل آماری فرایند به این روش نشان داد که دما و غلظت عصاره مخمر بیشترین تاثیر را بر تولید اسید لاكتیک دارد. در شرایط بهینه فرایند، غلظت نهایی اسید لاكتیک در فرایند بدون کنترل pH ۱۲/۵ گرم بر لیتر بعد از ۲۴ ساعت به دست آمده است. به کمک نتایج به دست آمده از تحلیل های روش تاگوچی، شرایط دیگری از نظر منابع ازت با هزینه کمتر و محصول دهنده^۹ قابل مقایسه با شرایط بهینه تعیین گردید. تحت این شرایط، میزان اسید تولید شده بعد از ۲۴ ساعت در فرایند بدون کنترل pH ۱۰/۷ گرم بر لیتر می باشد. با کنترل کردن pH و انجام فرایند تخمیر تحت شرایط انتخاب شده، میزان تولید اسید لاكتیک بعد از ۱۵ ساعت به ۳۴ گرم بر لیتر رسید.

به منظور جداسازی در جای اسید لاكتیک از محیط کشت، از رزین های مبادله کننده آنیون^{۱۰} استفاده شده است. با استفاده کردن از این رزین برای جداسازی اسید لاكتیک، علاوه بر اینکه نیاز به افزایش قلیا برای ثابت نگه داشتن pH محیط کشت مرتفع می گردد، درجه خلوص بالایی از اسید لاكتیک حاصل خواهد شد.

کلمات کلیدی: (+)-L-اسید لاكتیک، آب پنیر پروتئین گیری شده، لاکتوبراسیلوس کازئی،

طراحی آزمایش ها، روش تاگوچی، جداسازی در جا، رزین تبادل آنیونی

1- Whey permeate

2- *Lactobacillus casei* subsp. *casei*.

3- Experimental design

4- Taguchi method

5- Productivity

6- Anion exchanger resins

۱	فصل اول: مقدمه
۵	فصل دوم: مروری بر مطالعات و تحقیقات انجام شده
۶	۱-۱) اسید لاکتیک
۶	۱-۱-۱) مصارف و کاربردها
۷	۱-۱-۲) ایزومرهاي اسید لاکتیک
۸	۱-۱-۳) خواص فیزیکی اسید لاکتیک
۸	۱-۱-۴) تولید اسید لاکتیک
۹	۱-۱-۵) تولید اسید لاکتیک به طریق بیوشیمیابی
۱۰	۱-۱-۶) تولید اسیدلاکتیک به طریق شیمیابی
۱۲	۱-۲) آب پنیر
۱۲	۱-۲-۱) تعریف
۱۳	۱-۲-۲) مشخصات و خواص فیزیکی آب پنیر
۱۴	۱-۲-۳) اجزاء تشکیل دهنده آب پنیر
۱۴	۱-۲-۴) مشکلات زیست محیطی آب پنیر
۱۶	۱-۲-۵) وضعیت تولید آب پنیر در ایران و جهان
۱۷	۱-۲-۶) بعضی از مصارف آب پنیر
۱۸	۱-۳) رزین های تبادل یونی
۱۸	۱-۳-۱) کلبات و توری
۱۹	۱-۳-۲) مکانیزم تبادل یونی

۱۹ نقش pH بر ظرفیت مبادله کننده‌ها ۳-۳-۲
۲۰ انواع مبادله کننده‌ها ۴-۳-۲
۲۰ رزین‌های تبادل یونی ۵-۳-۲
۲۳ IRA-400 ۶-۳-۲
۲۵ مروری بر مطالعات انجام شده ۴-۲
۴۰	فصل سوم: مواد و روشها
۴۱ میکروارگانیسم ۱-۳
۴۲ محیط کشت ذخیره ۲-۳
۴۲ محیط پیش کشت ۳-۳
۴۳ رزینهای تبادل یونی و آماده‌سازی آنها ۴-۳
۴۴ اندازه گیری دانسیته سلولی ۴-۴
۴۴ اندازه گیری غلظت لاکتوز ۴-۳
۴۵ اندازه گیری غلظت اسیدلاکتیک ۷-۳
۴۶ (۱) اندازه گیری غلظت اسیدلاکتیک به روش تیتراسیون ۷-۳
۴۶ (۲) اندازه گیری غلظت اسیدلاکتیک به روش آنزیمی ۷-۳
۴۹ آماده‌سازی آب پنیر به عنوان محیط کشت ۸-۳
۴۹ (۱) پروتین گیری آب پنیر ۸-۳
۵۰ (۲) افزایش یون منگنز به آب پنیر ۸-۳
۵۰ (۳) افزایش تווیین ۸۰ به آب پنیر ۸-۳

۵۲	۱۰-۳) بهینه‌سازی محیط کشت با استفاده از روش طراحی آماری ..
۵۲	۱-۱۰-۳) انتخاب پارامترهای موثر بر رشد و تولید
۵۴	۲-۱۰-۳) طراحی آزمایشها به منظور بهینه سازی شرایط تولید اسید لاکتیک
۵۸	۱۱-۳) انجام فرایند تخمیر تحت شرایط کنترل شده pH در فرمتوور
۵۹	۱۲-۳) جداسازی اسیدلاکتیک با استفاده از رزینهای تبادل کننده یونی، بازیابی اسید لاکتیک و احیاء رزین
فصل چهارم: نتایج آزمایش ها و محاسبات	
۶۰	۱-۴) نتایج حاصل از اندازه‌گیری دانسیته سلولی و تحلیل آنها
۶۱	۲-۴) نتایج آزمایشگاهی تهیه اسیدلاکتیک
۶۶	۳-۴) انتخاب شرایط برای تولید اسید لاکتیک در فرمتوور
۷۱	۴-۴) فرایند تخمیر در فرمتوور تحت شرایط کنترل شده pH
۷۵	۵-۴) مقایسه اقتصادی مطالعه انجام شده حاضر و پژوهش قبلی [۶۶] در زمینه تولید اسید لاکتیک
۷۸	۶-۴) نتایج حاصل از جداسازی در جای اسید لاکتیک با استفاده از رزین
فصل پنجم: نتیجه گیری و پیشنهادها	
۸۰	۱-۵) نتیجه گیری
۸۱	۲-۵) پیشنهادها برای ادامه کار
۸۲
۸۴

مراجع

فصل اول

مقدمہ

در ایران، پنیر یکی از محصولات مهم لبنی تلقی می‌شود و به جهت ارزش غذایی خاصی که دارد در تغذیه روزانه مردم مصرف قابل ملاحظه‌ای دارد. مصرف آن به دلیل افزایش قیمت مواد پروتئینی مشابه نظیر گوشت و تخم مرغ و رشد قابل ملاحظه جمعیت، به تدریج افزایش می‌یابد. مصرف سرانه پنیر کشور در سال ۱۳۵۱ حدود ۲/۴ کیلوگرم بوده که این مقدار در سال ۱۳۶۵ به ۵/۰ کیلوگرم افزایش یافته است. این میزان طی سالهای ۵۹ - ۱۳۵۶ تغییرات چندانی نداشته و در سالهای ۱۳۶۸ و ۱۳۶۹ به ۵ کیلوگرم کاهش یافته است.

چنانچه جمعیت کل کشور را در سال ۷۱ حدود ۶۰ میلیون نفر در نظر بگیریم و بر مبنای رقم مصرف سرانه سال ۱۳۶۹ (۵ کیلوگرم)، کل مصرف انواع پنیر در ایران در سال ۱۳۷۱ بالغ بر ۳۰۰ هزار تن می‌گردد. در سال ۱۳۷۱ میزان تولید پنیر در داخل کشور، ۱۸۵ هزار تن و واردات آن از خارج ۹۰ هزار تن گزارش گردیده است.

آب پنیر دارای بار آلودگی بسیار زیاد ($BOD_5 = 40000 \text{ ppm}$ ^۱) می‌باشد. بنابراین دفع آن به طبیعت مشکلات عدیده‌ای را برای محیط زیست ایجاد خواهد کرد. اگر آب پنیر اسیدی را به زمینهایی که خاک آنها اسیدی است دفع کنیم، گیاهان قابلیت رشد و نمو در چنین خاکهایی را نخواهند داشت. بنابراین پیدا کردن راه حلی مناسب برای استفاده از آب پنیر در کشور نه تنها به

۱- Biochemical Oxygen Demand

دفع آلدگی محیط زیست کمک می کند، بلکه از هدر رفتن یک ماده غذایی بسیار با ارزش نیز جلوگیری می نماید.

آب پنیر بطور متوسط دارای ۶ درصد مواد جامد بوده که معادل نیمی از مواد جامد شیر می باشد که حدود ۷۰ درصد از این مواد خشک لاکتوز، ۲۰ درصد پروتئین و بقیه آن مواد معدنی و ویتامین های موجود در شیر می باشند.

آب پنیر به دلیل داشتن منابع غذایی می تواند به عنوان سوبسترا برای تولید مواد بیولوژیکی مورد استفاده قرار گیرد. تاکنون تلاشهای زیادی به منظور استفاده از آب پنیر در مقیاس آزمایشگاهی و صنعتی صورت گرفته است. یکی از این موارد تولید اسید لاکتیک می باشد. تهیه اسید لاکتیک از دو جهت مورد توجه محیط زیست است. از یک طرف با کاهش بار آلدگی آب پنیر و هضم پساب کارخانجات پنیرسازی در فرایند تخمیر، نقش بسزایی در حفظ محیط زیست ایفا می کند. از طرف دیگر این ماده می تواند به عنوان مونومر در تهیه پلیمرهای زیست تخریب پذیر^۱ مورد استفاده قرار گیرد. استفاده از این پلیمرها به جای پلیمرهای غیر قابل تجزیه در تولید بعضی از محصولات، علاوه بر اینکه تا حدود زیادی باعث کاهش بار آلدگی محیط زیست می گردد، در مصارف دارویی و پزشکی از اهمیت ویژه ای نیز برخوردار است.

اسید لاکتیک کوچکترین مولکولی است که دارای سه ایزومر نوری می باشد. ایزومرهای شیمیایی ایزومرهای فعال نوری تقریباً غیر ممکن است در صورتی که در روش بیوشیمیایی، با انتخاب میکروارگانیسم مناسب می توان درصد بالایی از ایزومر مورد نظر را تولید کرد. از طرف دیگر برای تهیه پلیمرها، احتیاج به درجه خلوص نوری بالایی از هر کدام از ایزومرهای نوری می باشد.

از میان دو ایزومر فعال نوری اسیدلاکتیک، ایزومر نوع (-D) به وسیله میکروارگانیسم‌های مختلف با درصد خلوص زیاد و راندمان بالایی قابل تولید است در صورتی که تولید (+L)-اسیدلاکتیک در فرایندهای بیوشیمیایی تا حدودی با مشکل مواجه است و معمولاً میزان تولید این ایزومر نسبت به دو ایزومر دیگر با سرعت و راندمان پایین‌تری صورت می‌گیرد. از نظر قیمت نیز ایزومر مذکور تفاوت زیادی با دو ایزومر دیگر دارد. از طرف دیگر ایزومر (-L)-اسیدلاکتیک در بدن انسان وجود دارد و دارای قابلیت سازگاری با بدن می‌باشد. پلیمرهای این ایزومر که (+L)-پلی‌لاکتیدها نام دارند، زیست سازگار^۱ بوده و به عنوان ماده اولیه در ساخت وسایل و تجهیزات پزشکی و دارویی مورد استفاده قرار می‌گیرند.

با توجه به مطالب بیان شده در بعلاوه تولید اسید لاکتیک نوع (+L) از آب پنیر در فرایند تخمیر غیر مداوم^۲ آب پنیر و تعیین شرایط بهینه تولید، هدف اصلی این مطالعه قرار گرفت. میکروارگانیسم‌های تولید کننده این نوع ایزومر، از رشد کمتری نسبت به میکروارگانیسم‌های تولید کننده دو ایزومر دیگر برخوردارند. منبع ازت مهمترین مشکل میکروارگانیسم‌های مذکور است، زیرا باید نیتروژن به صورت اسیدهای آمینه در اختیار میکروارگانیسم قرار گیرد تا قابل استفاده برای میکروارگانیسم‌های مذکور باشد. بنابراین قسمت عمده این تحقیق صرف بهینه‌سازی منبع ازت مناسب برای رشد میکروارگانیسم تولید کننده اسیدلاکتیک شده است.

فرایندهایی که در آنها همزمان با تولید محصول، pH محیط کاهش می‌یابد، فرایندهای محدود شده توسط محصول^۳ می‌باشند. تخمیر اسید لاکتیک نیز از جمله این فرایندها می‌باشد. با توجه به اینکه اسیدلاکتیک تولید شده باعث کاهش شدید pH می‌گردد، اگر جداسازی و با خشی‌سازی محصول صورت نگیرد، عملأ فرایند تخمیر بسیار کند بوده و معمولاً زمان تخمیر، بیش

1- Biocompatible

2- Batch

3- Product inhibited

از ۱۲۰ ساعت طول خواهد کشید. بنابراین در این تحقیق جداسازی محصول از محیط کشت و تأثیر آن بر روی تولید مورد بررسی قرار گرفت.

در تولید اسیدلاکتیک به روش تخمیر بیش از ۷۰ درصد هزینه‌ها مربوط به فرایندهای جداسازی می‌باشد. فرایندهای جداسازی یا عمدتاً بسیار هزینه بسیار می‌باشند با مواد مصرفی اثر بازدارندگی بر روی رشد میکرووارگانیسم دارند و یا انجام فرایند جداسازی و بازیابی محصول بسیار مشکل و طاقت‌فرسا می‌باشد. بنابراین در این مطالعه رزین‌های تبادل‌یونی برای جداسازی اسید از محیط تخمیر استفاده شد. رزین مورد نظر دارای ذراتی با قطر تقریباً بزرگ می‌باشد، اثر بازدارندگی بر روی رشد میکرووارگانیسم نداشته و مشکل جذب فیزیکی میکرووارگانیسم بر روی رزین و گرفتگی^۱ وجود ندارد. علاوه بر این، فرایند جداسازی و بازیابی محصول بسیار ساده و آسان می‌باشد.

نحوه تنظیم پایان‌نامه به این صورت است که ابتدا در این فصل به عنوان مقدمه، اهداف کلی انجام این مطالعه بیان شده است. سپس در فصل دوم مطالب تئوری در مورد اسیدلاکتیک، آب پنیر و رزین‌های تبادل‌یونی^۲ و مروری بر مطالعات انجام شده، بیان گردیده است. در فصل سوم، مواد و روش‌های آزمایش ذکر شده و در فصل چهارم نتایج آزمایش‌ها و تحقیقات انجام شده و تحلیل نتایج، ارائه شده است. در فصل پنجم نیز نتیجه‌گیری کلی و پیشنهادهایی برای ادامه کار عرضه شده است.

امید است با انجام این پایان‌نامه، گامی هر چند کوچک در جهت توسعه و آبادانی و استقلال میهن اسلامی برداشته شود و دریچه‌ای به سوی پاکسازی، سالم‌سازی و حفظ محیط زیست گشوده شود و روز به روز بر دانش فنی و علم بیوتکنولوژی جوانان مملکت اسلامیمان افروزه گردد. به امید داشتن ایرانی آزاد، آباد و سرافراز.

1- Fouling

2- Ion exchanger resins