



دانشگاه فردوسی مشهد
دانشکده کشاورزی

«پایان نامه کارشناسی ارشد»

هضم مشترک زباله جامد شهری با گلیسیرین خام و پیش تیمار فراصوت

ریحانه زینلی

استاد راهنما
دکتر مهدی خجسته پور

استاد مشاور
دکتر محمدعلی ابراهیمی نیک

شهریور ۱۳۹۴



از این پایان نامه کارشناسی ارشد توط ریحانه زینلی دانشجوی متقطع کارشناسی ارشد ورشته هندسی مکانیک بیو سیتم، کرایش ارزشی های تجدیدیزیر «تاریخ ۳۱ شهریور ۱۳۹۴ در حضور هیات داوران وقوع کرد. پس از بررسی های لازم، هیات داوران این پایان نامه را با نمره حدده حروف مورد تایید قرارداد نماد. و با درجه

عنوان پایان نامه: هضم مرکز زباله جامد شهری با گلکسیرین خام و پیش تیمار امولج فرآصوت

اسماء	نام و نام خانوادگی	مرتبه علمی	گروه	دانشگاه / موسسه	سمت در هیات داوران
دارو					دارو
دارو					استاد راهنمای
استاد مشاور					استاد مشاور

نماینده تحصیلات تکمیلی
مدیر گروه

تعهد نامه

عنوان پایان نامه: هضم مشترک زباله جامد شهری و گلیسیرین خام با پیش‌تیمار فراصوت

اینجانب ریحانه زینلی دانشجوی دوره کارشناسی ارشد رشته مهندسی مکانیک بیوسیستم دانشکده کشاورزی دانشگاه فردوسی مشهد تحت راهنمایی دکتر مهدی خجسته پور متّعهد می‌شوم:

- نتایج ارائه شده در این پایان نامه حاصل مطالعات علمی و عملی اینجانب بوده، مسئولیت صحت و اصالت مطالب مندرج را به طور کامل بر عهده می‌گیرم.
- در خصوص استفاده از نتایج پژوهش‌های محققان دیگر به مرجع مورد نظر استناد شده است.
- مطالب مندرج در این پایان نامه را اینجانب یا فرد یگری به منظور اخذ هیچ نوع مدرک یا امتیازی تاکنون به هیچ مرجعی تسلیم نکرده است.
- کلیه حقوق معنوی این اثر به دانشگاه فردوسی مشهد تعلق دارد. مقالات مستخرج از پایان نامه، ذیل نام دانشگاه فردوسی مشهد (Ferdowsi University of Mashhad) به چاپ خواهد رسید.
- حقوق معنوی تمام افرادی که در به دست آمدن نتایج اصلی پایان نامه تاثیر گذار بوده اند در مقالات مستخرج از رساله رعایت خواهد شد.
- در خصوص استفاده از موجودات زنده یا بافت‌های آنها برای انجام پایان نامه، کلیه ضوابط و اصول اخلاقی مربوطه رعایت شده است.

تاریخ

نام و امضاء دانشجو

مالکیت نتایج و حق نشر

- کلیه حقوق معنوی این اثر و محصولات آن (مقالات مستخرج، برنامه‌های رایانه‌ای، نرم افزارها و تجهیزات ساخته شده) به دانشگاه فردوسی مشهد تعلق دارد و بدون اخذ اجازه کتبی از دانشگاه قابل واگذاری به شخص ثالث نیست.
- استفاده از اطلاعات و نتایج این پایان نامه بدون ذکر مرجع مجاز نیست.

چکیده

زیست‌توده به عنوان منبعی از انرژی تجدیدپذیر راه‌حلی پایدار برای تأمین انرژی مورد نیاز بشر می‌باشد. در حال حاضر، هضم بی‌هوایی زیست‌توده از موضوعات بسیار جذاب برای تولید بیوگاز است. تولید بیوگاز از هضم مشترک قسمت آلی زباله‌های جامد شهری با گلیسیرین خام که محصول فرعی تولید بیودیزل است، بعد از پیش‌تیمار فrac{kJ}{kg.TS} ۱۵۰۰۰ و ۱۰۰۰۰ و ۵۰۰۰ ویژه است. آزمایشات به صورت ناپیوسته و با جامد کل ۷٪ در هاضم‌هایی با حجم یک لیتر در زمان ماند ۲۵ روز و شرایط مزوفیل انجام شد. نتایج حاکی از آن بود که پیش‌تیمار فrac{kJ}{kg.TS} ۳۴٪ افزایش زیست‌تخریب پذیری زباله و در نتیجه افزایش تولید بیوگاز را به همراه داشته و حاصل آن تولید متان بالاتر بود. اضافه کردن یک درصد گلیسیرین به قسمت آلی زباله جامد شهری، عملکرد تولید متان را تا ۱۰۶/۵۴ mlCH₄/gVS_{in} بدهشت آمد. عملکرد تولید متان برای این هاضم با میانگین ۶۰ درصد متان بدهشت آمد.

کلید واژه‌ها: امواج فrac{mlCH_4}{gVS_{in}}، انرژی تجدیدپذیر، بیوگاز، ضایعات جامد شهری، گلیسیرین

پاس کزاری:

ما حصل آموخته هایم را تقدیم می کنیم به آنان که مرآ سانی شان آرام بخش آلام زینی ام است

به استوارترین تکیه گاهیم، دستان پر مهر پدرم

به سبزترین نگاه زندگیم، چنان سبزرا درم

که هرچه آموختم در مکتب عشق شا آموختم و هرچه بکوشم قدره ای از دریایی بی کران مهربانیان را پاس توانم بگویم .

امروز هستی ام به امید شماست و فرد اکلیدیان بہشم رضای شما

را آوردی کران سگ تراز این ارزان نداشتم تا به خاک پیمان نشار کنم، باشد که حاصل تلاشم نیم کونه غبار حکتیان را بزداید .

بوسہ بر دستان پر مهر تان



فهرست مطالب

۱.....	فصل اول - مقدمه
۱	۱-۱ پیشگفتار.....۱
۲	۱-۱-۱ اهمیت تولید بیوگاز.....۱
۳	۱-۱-۲ فرایند تولید بیوگاز
۶.....	۲-۱. فرضیات.....۱
۶.....	۲-۱ اهداف
۷.....	فصل دوم - بررسی منابع
۷	۱-۲ مقدمه.....۲
۸	۲-۲ تولید بیوگاز و استفاده آن.....۲
۹	۳-۲ مفاهیم هضم بی‌هوایی.....۲
۹	۱-۳-۲ فرایند هضم بی‌هوایی.....۲
۱۳.....	۴-۲ پیش‌تیمار ضایعات جامد آلی
۱۳.....	۲-۴-۲ پیش‌تیمار شیمیایی.....۲
۱۵.....	۳-۴-۲ پیش‌تیمار فیزیکی
۲۱.....	۴-۴-۲ پیش‌تیمار بیولوژیکی.....۲
۲۲.....	۵-۲ پارامترهای اجرایی
۲۲.....	۱-۵-۲ دما.....۲
۲۴.....	۲-۵-۲ مقادیر pH و قلیایی.....۲
۲۵.....	۳-۵-۲ اختلاط
۲۵.....	۴-۵-۲ ترکیب غذایی و نسبت کربن به نیتروژن
۲۷.....	۵-۵-۲ اندازه ذرات
۲۷.....	۶-۵-۲ نرخ بارگذاری آلی
۲۸.....	۷-۵-۲ زمان ماند

۲۸.....	بازدارندها ۸-۵-۲
۳۰.....	۹-۵-۲ اکسیژن خواهی شیمیایی.....
۳۰.....	۱۰-۵-۲ جامدات کل و فرآر.....
۳۱.....	۱۱-۵-۲ اسیدهای چرب فرآر.....
۳۱.....	۶-۲ مواد اولیه برای تولید بیوگاز.....
۳۳.....	۷-۲ روش‌های مختلف هضم بی‌هوایی
۳۴.....	۱-۷-۲ تغذیه پیوسته در مقابل ناپیوسته
۳۵.....	۲-۷-۲ ترموفیل در مقابل مزوفیل.....
۳۶.....	۳-۷-۲ تک مرحله‌ای در مقابل چند مرحله‌ای.....
۳۷.....	۴-۷-۲ مرطوب در مقابل خشک.....
۳۷.....	۵-۷-۲ هضم تک مواد در مقابل هضم مشترک
۴۷	فصل سوم - مواد و روش‌ها.....
۴۷.....	۱-۳ مقدمه
۴۷.....	۲-۳ سامانه هاضم آزمایشگاهی
۴۸.....	۱-۲-۳ هاضم
۴۹.....	۲-۲-۳ مخزن نگهداری بیوگاز
۵۲.....	۳-۲-۳ حمام سیرکولاتور
۵۳.....	۳-۳ مواد خام مورد آزمایش.....
۵۳.....	۱-۳-۳ قسمت آلی زباله جامد شهری
۵۴.....	۲-۳-۳ گلیسیرین
۵۵.....	۳-۳-۳ ماده تلقیحی
۵۵.....	۴-۳-۳ پیش‌تیمار فراصوت
۵۶.....	۴-۳ تجهیزات و ابزار اندازگیری
۵۶.....	۱-۴-۳ دستگاه اندازگیری اسیدیته
۵۷.....	۲-۴-۳ روش اندازگیری مقدار متان در بیوگاز

۵۸.....	۳-۴-۳ دستگاه آزمایش نیتروژن کجدا
۵۹.....	۳-۵ روش آزمایش
۵۹.....	۳-۱-۵ اندازگیری خصوصیات فیزیکی- شیمیابی مواد ورودی
۶۵.....	۳-۲-۵ راهاندازی سامانه هضم
۶۶.....	۳-۶ طرح آزمایشی
۶۷.....	فصل چهارم - نتایج و بحث
۶۷.....	۴-۱ خصوصیات فیزیکی- شیمیابی بستر هضم
۷۱.....	۴-۲-۱ تولید و ترکیب بیوگاز
۷۳.....	۴-۲-۲ تولید روزانه و تجمعی بیوگاز
۸۵.....	۴-۲-۳ مtan و مقدار اسیدیته در طول آزمایشات
۹۳.....	فصل پنجم - نتیجه گیری و پیشنهادات
۹۳.....	۵-۱ نتیجه گیری کلی
۹۴.....	۵-۲ پیشنهادات
۹۵.....	منابع
۹۵.....	پیوست

فهرست شکل‌ها

شکل ۱-۲. سه مرحله اصلی برای توصیف هضم بی‌هوازی.....	۱۰
شکل ۲-۲. تأثیر دما بر سرعت هضم بی‌هوازی (رضایی گلملی، ۱۳۹۲)	۲۴
شکل ۲-۳. طبقه‌بندی هضم بی‌هوازی با توجه به معیارهای اجرایی (چوده‌هاری، ۲۰۰۸)	۳۴
شکل ۲-۴. شماتیک هضم بی‌هوازی پیوسته	۳۵
شکل ۳-۱. شماتیک کلی سامانه هضم بی‌هوازی (a_1 ارتفاع اولیه آب و a_2 ارتفاع آب بعد از تولید گاز در هضم)	۴۸
شکل ۳-۲. مجموعه هاضم‌های استفاده شده در فرایند هضم بی‌هوازی	۴۹
شکل ۳-۳. مخازن نگهداری بیوگاز.....	۵۲
شکل ۳-۴. سامانه هضم بی‌هوازی	۵۳
شکل ۳-۵. قسمت آلی زباله جامد شهری تهیه شده در آزمایشگاه	۵۴
شکل ۳-۶. نمونه گلیسیرین مورد استفاده در هضم بی‌هوازی	۵۴
شکل ۷-۳. اعمال پیش‌تیمار فrac{اصوت}{بر قسمت آلی زباله جامد شهری}	۵۶
شکل ۸-۳. دستگاه اسیدیته‌سنچ مدل pH-201	۵۷
شکل ۹-۳. ظرف آینه‌ورون برای اندازگیری مقدار متان در بیوگاز	۵۸
شکل ۱۰-۳. دستگاه آزمایش نیتروژن کجلدال	۵۹
شکل ۱۱-۳. تعادل مواد در سامانه هضم بی‌هوازی	۶۳
شکل ۱۲-۳. تحلیل تعادل مواد در فرایند هضم بی‌هوازی	۶۵
شکل ۱-۴. نمودار تولید روزانه و تجمّعی بیوگاز حاصل از زباله	۷۴
شکل ۲-۴. نمودار تولید روزانه و تجمّعی بیوگاز برای زباله و تیمار فrac{اصوت}{با انرژی ویژه TS} ۵۰۰۰ kJ/kg	۷۷
شکل ۳-۴. نمودار تولید روزانه و تجمّعی بیوگاز برای زباله و تیمار فrac{اصوت}{با انرژی ویژه TS} ۱۰۰۰۰ kJ/kg	۷۸
شکل ۴-۴. نمودار تولید روزانه و تجمّعی بیوگاز برای زباله و تیمار فrac{اصوت}{با انرژی ویژه TS} ۱۵۰۰۰ kJ/kg	۷۸
شکل ۴-۵. نمودار تولید روزانه و تجمّعی بیوگاز برای زباله با گلیسیرین	۸۱
شکل ۴-۶. نمودار تولید روزانه و تجمّعی بیوگاز برای زباله با گلیسیرین و تیمار فrac{اصوت}{با انرژی ویژه TS} ۵۰۰۰ kJ/kg	۸۳
شکل ۴-۷. نمودار تولید روزانه و تجمّعی بیوگاز برای زباله با گلیسیرین و تیمار فrac{اصوت}{با انرژی ویژه TS} ۱۰۰۰۰ kJ/kg	۸۳
شکل ۴-۸. نمودار تولید روزانه و تجمّعی بیوگاز برای زباله با گلیسیرین و تیمار فrac{اصوت}{با انرژی ویژه TS} ۱۵۰۰۰ kJ/kg	۸۴
شکل ۴-۹. اثر پیش‌تیمار فrac{اصوت}{فراسو} و افزودن گلیسیرین بر تولید متان حاصل از قسمت آلی زباله جامد شهری	۸۶
شکل ۱۰-۴. تغییرات اسیدیته در طول آزمایش‌های هضم بی‌هوازی	۸۸

شکل ۴-۱۱. تولید متان و تغییرات اسیدیته در طول زمان ماند برای هاضم شامل زباله با پیش‌تیمار فراصوت با انرژی ۸۹.....

ویژه ۱۰۰۰۰ kJ/kg. TS ۸۹.....

شکل ۴-۱۲. درصد گاز متان در آزمایش‌های بی‌هوایی در مدت زمان ماند ۹۱.....

فهرست جداول

جدول ۱-۱. درصد ترکیبات تشکیل دهنده بیوگاز (کلوری و همکاران، ۱۳۹۱)	۴
جدول ۱-۲ نرخ ثابت هیدرولیز برای بسترها پایه (سزارو و بلجیونو، ۲۰۱۴)	۱۱
جدول ۲-۱. غلظت بازدارنده‌ها در هضم بی‌هوایی (رضایی گلملی، ۱۳۹۲)	۲۹
جدول ۲-۲. مقایسه فرایند هضم بی‌هوایی در محدوده‌های دمایی ترموفیل و مزووفیل (چوده‌هاری، ۲۰۰۸)	۳۶
جدول ۲-۳. مزایا و معایب هضم مشترک بی‌هوایی (سری پونگ و دالیا کاسم، ۲۰۱۲)	۳۸
جدول ۳-۱. مجموعه آزمایش‌های هضم مشترک بی‌هوایی با پیش‌تیمار فراصوت	۶۶
جدول ۴-۱. خصوصیات فیزیکی-شیمیایی ورودی‌های هاضم	۶۸
جدول ۴-۲. خصوصیات فیزیکی-شیمیایی زباله و گلیسیرین	۶۹
جدول ۴-۳. خصوصیات فیزیکی-شیمیایی تیمارهای آزمایش قبل از فرایند هضم	۷۰
جدول ۴-۴. تجزیه واریانس برای مقدار تولید بیوگاز و متان و درصد بیوگاز	۷۲
جدول ۴-۵. مقایسه میانگین‌ها با روش دانکن	۷۳

فهرست علائم و اختصارها

معادل فارسی	معادل انگلیسی	علامت اختصاری
هضم بی‌هوایی	Anaerobic Digestion	AD
خاکستر	Ash	ASH
بیوگاز	Biogas	bio
کلسیم هیدرو اکسید	Calcium hydroxide	$\text{Ca}(\text{OH})_2$
متان	Methane	CH_4
آمین	Amine	$(\text{CH}_3)_3\text{N}$
متانول	Methanol	CH_3OH
ترکیب حرارت و گرما	Combined Heat and Power	CHP
اکسیژن خواهی شیمیایی	Chemical Oxygen Demand	COD
روز	Day	d
اتحادیه اورپا	The European Communities	EC
آنزیم مشترک	Coenzyme	F420
جامد ثابت	Fixed Solid	FS
زمان ماند هیدرولیکی	Hydraulic Retention Time	HRT
کاهش	Loos	loos
محتوای رطوبت	Moisture Content	MC
بی‌کربنات آمونیوم	Ammonium bicarbonate	NH_4HCO_3
قسمت آلی زباله جامد شهری	Organic Fraction of Municipal Solid Waste	OFMSW
نرخ بارگذاری آلی	Organic Loading Rate	OLR
اسیدیته	Acidity	pH
شرایط استاندارد فشار و دما	Standard conditions for Temperature and Pressure	STP
زمان ماند جامد	Solid Retention Time	SRT
جامد کل	Total Solid	TS
اسیدهای چرب فرآر	Volatile Fatty Acide	VFC
جامد فرآر	Volatile Solid	VS
بخار آب	Water vapor	W



فصل اول - مقدمه

۱-۱ پیشگفتار

پیشرفت روزافزون کشورهای توسعه یافته و حرکت روبرشد کشورهای در حال توسعه و رشد جمعیت از جمله عواملی هستند که باعث افزایش نیاز به انرژی می‌شوند. با توجه به اینکه سوختهای فسیلی محدوداند و این سوختها مشکلاتی از نظر زیستمحیطی به وجود می‌آورند، نیاز به جایگزینی این سوختها با سوختهای بهتر است. انرژی زیستتوده یکی از انواع انرژی تجدیدپذیر است که زباله‌های جامد شهری و فضولات حیوانی، از منابع اصلی آن می‌باشند. گازی که از زباله‌ها و فضولات منتشر می‌شود، حاوی ترکیبات آلی فرّار است که باعث تخریب لایه‌ی ازن می‌شود. تجزیه بی‌هوایی و تولید بیوگاز می‌تواند به عنوان انرژی تجدیدپذیر به منظور کاهش گازهای گلخانه‌ای و انتشار کربن به محیط‌زیست استفاده شود. علاوه بر این، تیمار بی‌هوایی ضایعات هضم، بقایای تثبیت شده تولید می‌کند که می‌توان از آن برای اصلاح خاک و یا بازسازی‌های زیست محیطی استفاده کرد (دعاغویی و غصنفری، ۱۳۸۷).

اتحادیه اروپا مطابق ابلاغیه EC/177/2000 برای استفاده از زیستتوده^۱ در تولید برق در بازار داخلی اروپا، زیستتوده را به شکل زیر تعریف می‌کند:

^۱ Biomass

"زیست‌توده کلیه اجزای قابل تجزیه زیستی از محصولات، فاضلاب‌ها و ضایعات کشاورزی (شامل مواد گیاهی و حیوانی)، صنایع جنگلی و سایر صنایع مرتبط، فاضلاب‌ها و زباله‌های تجزیه‌پذیر زیستی شهری و صنعتی می‌باشد (سالانه، ۱۳۸۶)."

۱-۱-۱ اهمیّت تولید بیوگاز

روش‌های تجدیدپذیر زیادی برای تولید انرژی از ضایعات جامد مانند هضم بی‌هوایی، سوزاندن و گازیفیکاسیون^۱ وجود دارد که در میان این روش‌ها تبدیل ضایعات به انرژی با هضم بی‌هوایی آن‌ها مورد علاقه قرار گرفته و تحقیقات زیادی به منظور پایداری این سامانه انجام شده است (چوده‌هاری، ۲۰۰۸). آن‌چه که انرژی بیوگاز را از نظر زیست‌محیطی نسبت به سایر انرژی‌های تجدیدپذیر متمایز می‌کند، جمع‌آوری و کنترل مواد آلی جامد شهرها و صنایع، کاهش اثرات گلخانه‌ای، جلوگیری از آلودگی آب‌های زیرزمینی و از بین بردن تخم علف‌های هرز و انگل‌ها می‌باشد (رضایی گلملی، ۱۳۹۲). در دهه‌های اخیر، هضم بی‌هوایی برای تجزیه زباله‌های جامد آلی در سراسر اروپا گسترش یافته است و فرایند بی‌هوایی، از فرایندهای موثر برای ضایعات جامد آلی و به خصوص برای بخش آلی زباله‌های جامد شهری می‌باشد، زیرا فرایندهای هضم بی‌هوایی، امکان بازیابی انرژی بیوگاز، به خصوص متان (CH_4) را فراهم می‌کند. بیشتر برنامه‌های هضم بی‌هوایی در اروپا (۹۱٪)، آسیا (۷٪) و تعداد کمی در ایالات متحده (۲٪) اجرا شده است. آلمان با دربرداشتن ۳۵٪ از کل برنامه‌های هضم بی‌هوایی در صدر قرار گرفته و پس از آن به ترتیب دانمارک (۱۶٪)، سوئد، سوئیس و استرالیا (۸٪) بیشترین فعالیت‌ها را در زمینه هضم بی‌هوایی انجام داده‌اند (چوده‌هاری، ۲۰۰۸؛ ورما، ۲۰۰۲). فرخزاد و همکاران (۱۳۹۱)، پتانسیل تولید روزانه زباله در کشور را ۵۰ میلیون کیلوگرم بیان کردند که به طور میانگین دارای ۷۱ درصد وزنی، مواد فسادپذیر می‌باشد و انرژی معادل با ۵۷۵۳۵۰ بشکه نفت خام در روز را تولید می‌کند.

^۱ Gasification

هضم بی‌هوایی علاوه بر استحصال انرژی از ضایعات موجب بهبود شرایط بهداشتی می‌شود. با توجه به مسئله امنیت انرژی و پایان پذیر بودن سوخت‌های فسیلی، هضم بی‌هوایی ضایعات علاوه بر حل کردن مشکل دفن و سوزاندن زباله باعث تولید انرژی و کود باکیفیت می‌شود. اقتصادی شدن بیشتر این فرایند نیاز به روش‌هایی است که منجر به افزایش تولید گاز شود.

۱-۲-۱ فرایند تولید بیوگاز

بیوگاز گازی است که از تجزیه‌ی مواد آلی در شرایط بی‌هوایی ایجاد می‌شود، بی‌رنگ و نسبتاً بی‌بو است و با شعله آبی می‌سوزد. بیوگاز همچنین پایدار، غیررسمی و دارای درصد بالایی متان می‌باشد که این مقدار در منابع مختلف بین ۵۰ تا ۷۰٪ گزارش شده است. جدول ۱-۱ ترکیبات متداول بیوگاز را نشان می‌دهد (کلوری و همکاران، ۱۳۹۱). هضم بی‌هوایی زباله‌های جامد آلی که منجر به تولید بیوگاز می‌شود، از تعدادی واکنش متابولیکی پیچیده که عبارتند از هیدرولیز، اسیدزایی، استات‌زایی و متان‌زایی، تشکیل شده است. میکروارگانیسم‌های مؤثر در این مراحل به ترتیب، هیدرولیزکننده‌ها، اسیدزاها (اسیدوژن‌ها)، استات‌زاها (استوژن‌ها) و متان‌زاها (متانوژن‌ها) می‌باشند (بولاغی و همکاران، ۲۰۰۵). هضم بی‌هوایی را از نظر رطوبت می‌توان به دو دسته، هضم تر و هضم خشک تقسیم‌بندی کرد که با اضافه کردن آب به زیست‌توده در هضم تر، درصد مواد جامد را به ۵ تا ۱۰ درصد می‌رسانند، در حالی که در هضم خشک، درصد مواد جامد بین ۴۰ تا ۶۰ درصد می‌باشد (عباسپورفرد و همکاران، ۱۳۹۰).

جدول ۱-۱. درصد ترکیبات تشکیل دهنده بیوگاز (کلوری و همکاران، ۱۳۹۱)

نام گاز	درصد در بیوگاز	فرمول شیمیایی
متان	% ۵۵ تا ۶۵	CH ₄
دی اکسید کربن	% ۳۵ تا ۴۵	CO ₂
نیتروژن (ازت)	% ۰ تا ۳	N ₂
هیدروژن	% ۰ تا ۱	H ₂
اکسیژن	% ۰ تا ۱	O ₂
سولفید هیدروژن	% ۰ تا ۱	H ₂ S

در میان عوامل مؤثر بر انتقال جرم در هر مرحله‌ی هضم بی‌هوایی، ترکیب و کیفیت ماده خام نقش اساسی دارد. با توجه به نوع ماده خام، پیش‌تیمار به منظور بهینه‌سازی عملکرد فرایند بیولوژیکی، استفاده می‌شود. ضایعات مورد استفاده برای هضم بی‌هوایی از نظر منبع و همچنین ساختار، ترکیبی ناهمگون دارد، بنابراین محتوای آن در کشورهای مختلف، بسیار غیرقابل پیش‌بینی است. تغییر ترکیب ماده خام، فرایند بی‌هوایی را تحت تأثیر قرار می‌دهد زیرا نرخ هیدرولیز برای مواد خام مختلف، متفاوت است (ایزاوا و همکاران، ۲۰۰۱).

فتاواری هضم بی‌هوایی عمده‌ای در جهت بهبود فرایند، با هدف به حداقل رساندن بازده فرایند تولید متان یا هیدروژن از تیمار بی‌هوایی مواد آلی، هدایت شده است. برای این منظور، می‌توان سامانه‌های مختلفی را بسته به هدف، تثبیت فرایند یا ارتقاء هیدرولیز، اجرا کرد. بهینه‌سازی واکنش هضم بی‌هوایی در راکتورها یا مراحل مختلف، منجر به واکنش و عملکرد بالاتر بیوگاز می‌شود (یو و همکاران، ۲۰۱۳). عملکرد هضم بی‌هوایی را می‌توان توسط هیدرولیز به عنوان عامل محدودکننده سرعت، افزایش داد. برای این منظور می‌توان از پیش‌تیمار استفاده کرد. پیش‌تیمار یک مرحله اساسی است که روی مشخصات بسترهای

برای بهبود عملکرد هضم بی‌هوازی، اثر می‌گذارد. انواع روش‌های پیش‌تیمار عبارتند از فرایندهای شیمیایی، فیزیکی و بیولوژیکی، که انحلال و تخریب ماده آلی توسط افزایش سطح لایه‌های آلی و یا فعالیت آنزیمی، بهبود می‌یابد. پیش‌تیمار موجب افزایش مساحت سطح و کاهش درجه کریستالی مواد شده که باعث افزایش غذای دردسترس برای باکتری‌های بی‌هوازی و بهبود تخریب می‌شود (سزارو و بلجیورنو، ۲۰۱۴).

یکی از انواع زیست‌توده که به مقدار زیاد در سراسر جهان تولید می‌شود، زباله جامد شهری (MSW)^۱ است. ایران کشوری بزرگ با بیش از ۷۰ میلیون جمعیت و ۳۱ استان می‌باشد. روزانه حدود ۵۰۰۰۰ تن MSW در شش کلان شهر کشور تولید می‌شود که شامل تقریباً ۷۱٪ وزنی مواد فسادپذیر است. متاسفانه با این تولید انبوه زباله تنها ۵٪ بازیافت می‌شود و بقیه به صورت لندفیل حذف می‌شود (رجایی‌فر و همکاران، ۲۰۱۵). هضم بی‌هوازی قسمت آلی زباله جامد شهری (OFMSW)^۲ به تنها‌ی از نظر اقتصادی به صرفه نیست و تدبیر هضم مشترک و پیش‌تیمار ماده خام برای افزایش عملکرد تولید بیوگاز لازم است. مزایای هضم مشترک عبارتند از: انحلال ترکیبات سمی، بهبود تعادل در مواد مغذی، افزایش بار مواد آلی زیست تخریب پذیر و عملکرد بالاتر تولید بیوگاز (سزارو و همکاران، ۲۰۱۲؛ آگدآگ و اسپونزا، ۲۰۰۷). گلیسیرین بستری آماده هضم است که می‌توان آن را برای مدت زمان طولانی ذخیره کرد. این فوائد آن را به بستر مشترکی ایده‌آل برای فرایند هضم بی‌هوازی تبدیل کرده است. فانتولاکیس و مانیوس (۲۰۰۹) گلیسیرین خام را به عنوان بستر مشترک در هضم بی‌هوازی زباله استفاده کردند. تولید بیوگاز از $1400 \frac{\text{LCH}_4}{\text{day}}$ افزایش یافت. استفاده امواج فرماصوت بر اساس کاویتاسیون یکپارچه با اثرات فیزیکی و شیمیایی بر محلول، فناوری بسیار جدید برای تیمار مواد آلی در فرایند هضم بی‌هوازی است (سزارو و بلجیورنو، ۲۰۱۴). افزایش ۲۴ درصدی در تولید بیوگاز به عنوان نتایج پیش‌تیمار فرماصوت زباله اندازه‌گیری شد (سزارو و همکاران، ۲۰۱۲). چن و همکاران (۲۰۰۸) تاثیر تیمار فرماصوت را بر هیدرولیز و اسیدزایی زباله‌های جامد آلی بررسی

¹ Municipal Solid Waste

² Organic Fraction of Municipal Solid Waste

کردن، نتایج حاکی از کاهش ۵۳٪ جامدات فرار (VS^۱) نسبت به راکتور بدون پیش تیمار بود. مطالعه جاری اثر پیش تیمار فراصوت را بر تولید بیوگاز حاصل از هضم مشترک بیهوازی بسترهای آلی بررسی می کند. برای آزمودن اثر گلیسیرین و پیش تیمار فراصوت بر افزایش تولید متان حاصل از زباله، آزمایشات بیهوازی به صورت ناپیوسته و در شرایط مزوفیل انجام شد.

۲-۱. فرضیّات

- ✓ استفاده از پیش تیمار فراصوت، میزان بیوگاز قابل تولید از هضم بیهوازی زباله را افزایش می دهد.
- ✓ میزان تولید بیوگاز در انرژی های ویژه مختلف فراصوت، متفاوت است.
- ✓ هضم مشترک بیهوازی زباله با گلیسیرین، تولید بیوگاز را افزایش می دهد.

۳-۱ اهداف

- ✓ تعیین میزان بیوگاز قابل تولید از هضم مشترک بیهوازی زباله با گلیسیرین.
- ✓ بررسی اثر پیش تیمار امواج فراصوت بر میزان و ترکیب بیوگاز قابل تولید از زباله یا مخلوط زباله و گلیسیرین.
- ✓ تعیین مقدار بهینه انرژی فراصوت که در آن بیشترین مقدار بیوگاز تولید می شود.

^۱ Volatile Solid