

# انواع هاضم‌های بی‌هوازی برای استحصال انرژی از مواد آلی فسادپذیر

علی نظری<sup>۱</sup>، جواد نصیری<sup>۲</sup>

۱- کارشناسی ارشد، رشته شیمی، سازمان انرژیهای نو ایران، تهران، a.nazari@iranenergy.org.ir  
۲- کارشناسی ارشد، مهندسی مکانیک، سازمان انرژیهای نو ایران، تهران، javad\_nasiri@yahoo.com

## چکیده

با توجه به حجم زیاد مواد زائد تولیدی و مشکلات زیست محیطی حاصل از آنها، ضرورت دارد که این مواد قبل از ورود به محیط زیست به طریق مناسبی تصفیه گرددند. یکی از روش‌های مناسب برای تصفیه مواد آلی فسادپذیر استفاده از فرآیند هضم بیهوازی است که ضمن کاهش شدید بار آلودگی مواد زائد آلی، باعث تولید انرژی با ارزشی نیز خواهد شد. کمک به حفظ محیط زیست، بهبود بهداشت شهری و روستایی، صرفه‌جویی در مصرف سوخت‌های فسیلی و تولید کودی غنی برای مصارف کشاورزی از مزایای مهم هضم بیهوازی است. تخمیر بی‌هوازی مواد زائد آلی مختلف نظیر لجن فاضلاب شهری، مواد آلی فسادپذیر زباله‌های شهری، فاضلابهای صنعتی با بار آلودگی زیاد همچون فاضلاب کشتارگاههای صنعتی، صنایع غذایی و لجن صنایع روغن گیری، فضولات مرغداریها و گاوداریهای بزرگ و ... می‌تواند علاوه بر کمک در حفظ محیط زیست، مقادیر زیادی انرژی را تولید نماید.

۲۱ در سال ۲۰۰۹، ۶۶۰۰۰ مگاوات نیروگاه بیوگازی وجود دارد. می‌توان گفت که در حال حاضر REN مطابق آمار ارائه شده توسط

تکنولوژی‌های غالب در زمینه تولید انرژی از مواد زیست توده در جهان شامل روش‌های ترمومشیمیابی و بیوشیمیابی است. روش‌های ترمومشیمیابی مناسب برای مواد آلی دیرفساد پذیر که ظرفیت گرمایی بیشتری دارند بوده و روش‌های بیوشیمیابی مناسب و قابل کاربرد برای مواد آلی فساد پذیر که ظرفیت گرمایی زیادی ندارند، می‌باشند. همواره سعی و تلاش در طراحی هاضم‌های بیهوازی بر این بوده است که کارایی فرآیند هضم در این سیستم‌ها بالا رفته، کیفیت و کمیت گاز حاصله بهبود بخشیده شده و مایع

خروچی از هاضم دارای حداقل بار آلودگی باشد.

هاضم‌های بی‌هوازی را می‌توان از نظر سرعت هضم به دو دسته کلی هاضم‌های سرعت پایین و هاضم‌های سرعت بالا تقسیم بندی نمود. در این مقاله انواع هاضم‌های بیهوازی که توانایی استحصال انرژی از مواد زیست توده را دارند، بررسی نموده و پیشنهاداتی برای استفاده از آنها جهت هضم بیهوازی در ایران را ارائه می‌نماییم.

**کلیدواژه‌گان:** انرژی، بیوگاز، هضم بیهوازی، لجن تصفیه خانه فاضلاب



## ۱- مقدمه

از مسائل مهم هر کشور در جهت توسعه اقتصادی و اجتماعی برسی، اصلاح و استفاده بهینه از منابع موجود انرژی در آن کشور است. در حال حاضر اتمام پذیری منابع فسیلی، مشکلات زیست محیطی و رشد فرآیندها مصرف انرژی در جهان از جمله عواملی هستند که انجام تحقیقات گسترده در جهت دستیابی به منابع انرژی جدید و تجدیدپذیر را ترغیب کرده‌اند. توسعه اقتصادی، اجتماعی باید ضمن مصرف بهینه از منابع طبیعی حداقل آسیب را به محیط زیست برساند، حجم وسیع زیالهای خانگی، کشاورزی، صنعتی و

فضولات دامی و انسانی، بهداشت و سلامت جامعه بشری را تهدید می‌کند.

فناوری‌های تبدیل و استحصال انرژی از منابع زیست توده نسبتاً متعدد

می‌باشد، ولی به طور کلی این فناوری‌ها را میتوان به سه دسته کلی

ترموشیمیایی، بیوشیمیایی و شیمیایی- فیزیکی تقسیم کرد. در این فرآیندها

منابع زیست توده به سوختهای مختلف جامد، مایع و گازی شکل تبدیل شده

و برای تولید حرارت و الکتریسیته مورد استفاده قرار می‌گیرند. از مهمترین

فناوری‌های ترموشیمیایی که در صنایع نیروگاهی کوچک و بزرگ دارای

قابلیت کارکرد مطمئن با ا نوع منابع زیست توده می‌باشد می‌توان به احتراق

مستقیم گازی سازی، پیرولیز، پلاسمای اشاره کرد.

فناوری‌های بیوشیمیایی برای تولید انرژی از پسماندهای آلی فسادپذیر

مناسب می‌باشند. از مهمترین فناوری‌های بیوشیمیایی برای تولید انرژی از

پسماندهای آلی فسادپذیر می‌توان به فرآیند هضم بیوهازی اشاره کرد که

اساس تولید انرژی در نیروگاههای بیوگازی و لندفلایی می‌باشد. در صورت

طراحی و ساخت راکتورهای بیوهازی مناسب، ضمن سرعت بخشیدن به

فرآیند هضم میتوان با ایجاد شرایط بهینه برای تولید کمی و کیفی بیوگاز، در

مدت زمان کمتر، با راندمان مناسب‌تر به تولید بیوگاز از پسماندهای آلی پذیر

اقدام نمود.

## ۲- فرآیند هضم بیوهازی و تولید بیوگاز

در اثر تخمیر بیوهازی مواد آلی، مولکولهای بزرگ به مولکولهای ساده‌تر تبدیل شده و حاصل نهایی این فرآیند گازی است قابل اشتعال که بیوگاز نام دارد، این گاز شامل ۶۰-۷۰ درصد میان ۴۰-۵۰ درصد دی‌اکسید کربن می‌باشد. با توجه به اهمیت هضم بیوهازی و تولید بیوگاز در حفظ محیط زیست و تولید انرژی در زیر به تفصیل در این مورد بحث خواهد شد. در این فرآیند انواع گوناگونی از باکتریها که راه متابولیکی شان تا حد زیادی به یکدیگر واکسته است در گیر هستند. انجام تحقیقات نسبتاً گسترده در زمینه هضم بیوهازی اطلاعات جامعی در زمینه‌های میکروبولوژی و بیوشیمی، فاکتورهای محیطی، تجزیه پذیری و جنبه‌های بهداشتی مربوط به این فرآیند را در دسترس قرار داده است. که آگاهی از این اصول برای طراحی و بهره‌برداری و درک کیفیت عملکرد هر نوع ماضم بیوهازی لازم و ضروری است.

در این فرآیند ابتدا پلی‌ساکاریدها، پروتئین‌ها و چربیها به وسیله آنزیمه‌های برون سلولی به ترتیب به قندها، آمینو اسیدها، اسیدهای چرب و گلبریول تبدیل می‌شوند، سپس قندها و دیگر مولکولهای کوچک به وسیله ارگانیسم‌های مختلفی تخمیر می‌شوند و محصولاتی شامل اسات، بوتیرات، پروپیونات و سوکسینات همراه با  $H_2$  و  $CO_2$  را تولید می‌نمایند، پروپیونات نیز می‌تواند به وسیله ارگانیسم‌های دیگر به اسات و یا  $CO_2$  تبدیل شود [۱]. گازهای  $CO_2$  و  $H_2$  نیز به وسیله بعضی از باکتریها به اسات و بوسیله انواع خاصی از باکتریهای متان‌زا به متان تبدیل می‌شوند. در بعضی از اکو

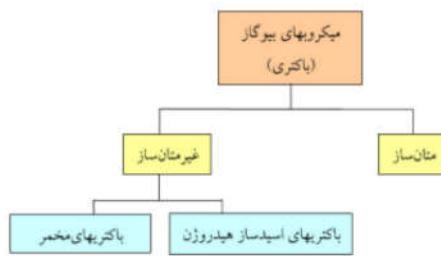
سیستم‌های بیوهازی، استات به وسیله متانوژن‌های خاصی به متان متabolیزه و یا بوسیله بعضی از باکتریهای احیاء کننده سولفات به  $CO_2$  اکسیده می‌شود که این فرآیند با تشکیل مقداری  $H_2S$  از سولفات یا سولفیت همراه می‌باشد. تخمیر بیوهازی متداول‌ترین فرآیند برای مقابله با لجن‌های فاضلاب است. محققین در تخمیر بیوهازی غالباً ارگانیسم‌ها را به دو گروه وسیع تولید کننده اسید و تولید کننده مثان ترشیم می‌کنند. «تولید کننده‌های اسید» شامل ارگانیسم‌هایی هستند که جامدات آلی را از طریق هیدرولیز محلول می‌کنند، سپس محصولات محلول به اسیدهای آلی و الکل‌هایی با وزن مولکولی پایین تخمیر می‌شوند.

«تولید کننده‌های مثان» متشکل از باکتریهای شدیداً بیوهازی هستند که اسید و الکل را، همراه با هیدروژن و دی‌اکسید کربن به متان تبدیل می‌کنند.

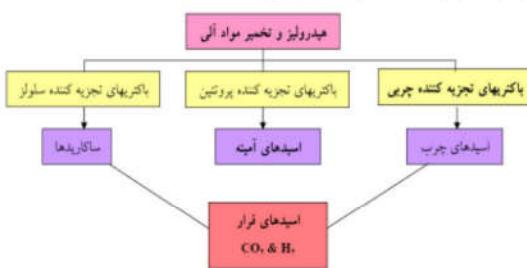


### ۲- فعل و افعال شیمیایی در فرآیند هضم بیوهازی

به طور کلی فرآیند هضم بیوهازی در طی ۳ مرحله انجام می‌گیرد که هر مرحله آن توسط گونه‌ای خاص از باکتریهای بیوهازی به انجام می‌رسد.

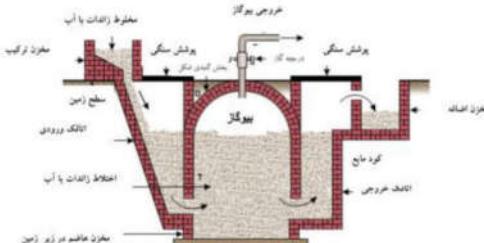


مرحله اول: هیدرولیز مواد آلی پیچیده و نامحلول و تبدیل این مواد به ترکیبات آلی محلول، این مرحله که یک فرآیند هیدرولیز آنزیمه است توسط آنزیمه‌های برون سلولی تولید شده از اسیدوزنها انجام می‌گیرد، آنزیمه‌هایی نظری سلول‌زا، پکتینازها، آمیلازها، پروتازها، لیپازها ترکیبات آلی پیچیده نظری کربوهیدرات‌ها، پروتئین‌ها و لیپیدها را به قندها، آمینو اسیدها، اسیدهای چرب و ... تبدیل می‌کنند. این مواد به صورت محلول بوده و آماده برای هرگونه فعل و افعال بیوشیمیایی می‌باشند [۲-۳].



مرحله دوم: ترکیبات آلی محلول حاصل از مرحله اول بوسیله باکتریهای اسیدوزن شکسته شده و اسیدهای آلی تولید می‌شود. معمولاً هیدروکربن‌های ۵ و ۶ کربنی که در آب بصورت محلولند، توسط باکتریهای تولید کننده اسید

اطافک گاز بندی شده‌ای است که از آجر، سنگ و یا پتون ساخته می‌شود. اجرای این نوع هاضم در محیط‌های مختلف امکان پذیر است. در این نوع مدل، فشار گاز حاصله ثابت نبوده و موقع پر بودن گاز، فشار زیاد و هنگام مصرف گاز، فشار بتدریج افت پیدا می‌کند، که با طراحی و استفاده از شریهای فشار شکن مناسب می‌توان، فشار ثابتی از گاز را ایجاد کرد.



شکل ۱ هاضم طرح چینی

در احداث این نوع هاضم، کیفیت مواد اولیه و کنترل وضعیت گاز بندی قسمت‌های مختلف در افزایش راندمان تولید بسیار مؤثر است، ضمن آنکه نمی‌توان از طراحی و نظرات دقیق در هنگام ساخت این نوع هاضم‌ها چشم پوشی کرد. چرا که گاه‌آشناهه شده است به علت عدم رعایت اصول فنی و مهندسی لازم، شکاف و ترک‌های وسیعی در این نوع هاضم‌ها ایجاد شده و وضعیت گازبندی هاضم را کاملاً مختل کرده است.

#### ۲-۲-۱- هاضم‌های با سرپوش شناور (هاضم‌های هندی)

این نوع هاضم‌ها که به هاضم‌های هندی معروفند، نتیجه تجربیات و کاربرد بیوگاز در هندوستان می‌باشد. در این نوع سیستم‌ها محفظه تخیری با استفاده از مصالحی نظیر آجر، سیمان، سنگ و پتون ساخته می‌شود. گاز تولیدی در محفظه تخیر در زیر سرپوش شناوری که در جهت مرکز بالا و پایین می‌رود، حبس می‌گردد. سرپوش اغلب از جنس فلز می‌باشد و به خاطر رهابی از مشکلات خوردگی می‌توان از مواد دیگری نظیر پلی اتیلن سنگین و فایبرگلاس در ساخت آن استفاده کرد.

در طرح هندی، فشار گاز موجود در زیر سرپوش شناور به وزن نگهدارنده گاز در واحد سطح بستگی دارد. عموماً حجم زیر سرپوش گاز تقریباً پنجاه درصد کل حجم گاز تولیدی روزانه می‌باشد. اکثر این نوع هاضم‌ها در درجه حرارت محیط کار می‌کنند و زمان ماند محتویات در هاضم به دمای محیط بستگی دارد به طور مثال زمان ماند چهل روز بر اساس آب و هوای معتدل و پنجاه روز برای آب و هوای سرد در نظر گرفته می‌شود. در دمای بیست تا چهل درجه سانتی‌گراد عموماً زمان ماند را سی روز در نظر می‌گیرند. تحقیقات بر روی این هاضم‌ها همچنان ادامه داشته و همواره، سعی بر این است که ضمن کاهش هزینه، میزان گازدھی نیز بیشتر گردد. مهمترین عیب این هاضم، اتفاق حرارتی از قسمت سرپوش هاضم می‌باشد. طرح شماتیک یک هاضم با سرپوش شناور در زیر آورده شده است:

مرحله دوم: ترکیبات آلی محلول حاصل از مرحله اول بوسیله باکتریهای اسیدوژن شکسته شده و اسیدهای آلی تولید می‌شود. عموماً هیدروکربن‌های ۵ و ۶ کربنی که در آب بصورت محلولند، توسط باکتریهای تولید کننده اسید (اسیدوژن) مورد مصرف واقع شده و به ترکیباتی از قبیل هیدروژن، فورمات، استات، پروپیونات و گاز کربنیک تبدیل می‌گردند. عمل اسید سازی را گروه‌های مختلفی از باکتری‌ها انجام می‌دهند که بیشتر آنها بی‌هوایی اجباری بوده و تعداد کمی از آنها بی‌هوایی اختیاری هستند، محصولات فرآیند عمده اسیدهای آلی، الکل‌ها و هیدروژن می‌باشند، علاوه بر باکتریهای اسیدوژن، باکتریهای استوژن نیز در هاضم‌های بی‌هوایی فعال بوده و عمل استات سازی توسط باکتری‌های استوژن پروپیونات خوار، بوتیرات خوار و اتانول خوار انجام می‌گیرد، محصولات فرآیند استات، هیدروژن و دی‌اسید کربن می‌باشد [۴].



مرحله سوم: تمام ترکیبات آلی و اسیدهای آلی تولید شده در مرحله اسیدوژن توسط باکتری‌های متابوژن به بیوگاز تبدیل می‌شوند. عمل متابوژن عمدتاً توسط دو گونه از باکتری‌های متابوژن استات خوار و هیدروژن خوار انجام می‌گیرد. باکتریهای متابوژن از انواع مختلفی نظیر متابوژن تریکس، متابوژن سارسینا، متابوژن اسپریلیوم و متابوژن باکتریوم تشکیل شده‌اند و جهت رشد به موادی نظیر کربن، ازت، فسفر، گوگرد، کلسیم، منیزیم، پتاسیم، سدیم و مواد غذایی آلی مثل اسیدهای آمینه و ویتامین‌ها احتیاج دارند. حدود هفتاد درصد متابوژن تولیدی در ضم از استات و مابقی عمدتاً بوسیله باکتریهای هیدروژن خوار بوجود می‌آید [۴-۳].



#### ۲-۲-۲- انواع هاضم‌های بی‌هوایی [۵]

افزایش راندمان تولید گاز در هاضم‌های بی‌هوایی از مسائلی بوده است که همواره مد نظر محققین و کاربران قرار داشته است. همواره سعی و تلاش در طراحی این راکتورها بر این بوده است که کارایی فرآیند تخیر در این سیستم‌ها بالا رفته، کیفیت و کیمی گاز حاصله بهیوپد بخشیده شده و مایع خروجی از راکتور دارای حداقل بار آسودگی باشد. نتیجه این تحقیقات، طراحی راکتورهای مختلفی است که دارای ساختار متنوعی می‌باشند. فرهنگ و میزان نیاز مردم، جغرافیای منطقه و میزان حمایت‌های دولتی از جمله عواملی است که در رشد و توسعه ساختار هاضم‌های بی‌هوایی مؤثر بوده است. در این مبحث سعی بر این است که ضمن معرفی این راکتورها گوششای از چیزی عملیات آنها را نیز نشان دهیم.

هاضم‌های بی‌هوایی را می‌توان از نظر سرعت بارگیری به دو دسته کلی هاضم‌های سرعت پایین و هاضم‌های سرعت بالا تقسیم بندی نمود. زمان اقامت مواد در هاضم‌های سرعت پایین عموماً بالا می‌باشد، همچنان هاضم فاقد سیستم گرمایش و اختلاط است، این نوع هاضم‌ها عموماً در مقیاس‌های کوچک و روستاوی ساخته می‌شوند و به علت نداشتن تجهیزات پیچیده ارزان قیمت می‌باشند. در مقابل، هاضم‌های سرعت بالا در مقیاس‌های بزرگ و صنعتی ساخته شده و مجهز به سیستم‌های اختلاط و گرمایش می‌باشند.

#### ۲-۲-۳- هاضم‌های چینی

این نوع هاضم در سال ۱۹۳۶ توسط یک محقق چینی ساخته شد و به مرور زمان تحقیقات فراوانی بر روی این مدل انجام گرفته است. هاضم چینی، شامل



## ۱-۲-۵- هاضم جریان پیستونی<sup>۱</sup>

هاضم جریان پیستونی به صورت یک محفظة افقی بوده که از یک سمت مواد خام وارد و از سمت دیگر مواد تخمیر شده خارج می‌گردد. این هاضم را می‌توان از مصالح و مواد گوناگونی ساخت. این هاضم شامل محفظه‌ای است که با سیمان یا پوشش غیر قابل نفوذ یک طوری طراحی می‌کنند که اطمینان از ایجاد جریان پیستونی این سیستم را می‌دهند. طول آن به طور قابل ملاحظه‌ای از عرض و عمق آن زیادتر باشد. این هاضم دارای یک سرپوش برای نگهداری گاز از جنس بتون یا آهن گالوانیزه می‌باشد. ورودی و خروجی در این هاضم‌ها در دیواره‌های جانبی مقابله یکدیگر می‌باشند.

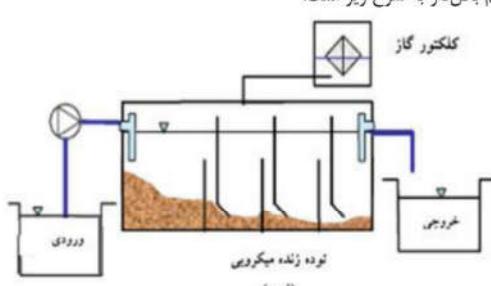


شکل ۵ هاضم جریان پیستونی

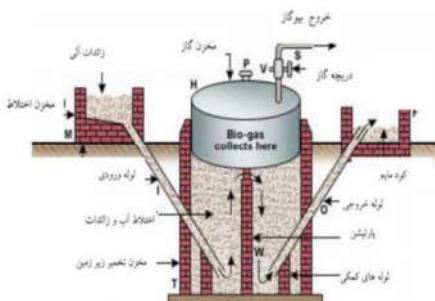
به خاطر مشکلاتی که در زمینه ساخت هاضم‌های آجری و فلزی وجود داشت بسیاری از متخصصین در تایوان و چین به استفاده از PVC در ساخت هاضم‌هایی روی آورند که اساساً مانند یک هاضم جریان پیستونی (بدون اختلاط) عمل می‌نماید، این هاضم دارای وزن کمی بوده و به هاضم طرح کیسه‌ای (تایوانی) معروف است.

## ۱-۲-۶- هاضم بی‌هوایی با فل دار<sup>۲</sup>

در این هاضم‌ها، با تعیینه راه پندهایی در داخل محفظه تخمیر، مواد الی یک توده زنده فعال باکتری در تماس بوده و به دلیل طرح خاص سیستم، اکثر توده زنده میکروبیولوژی در راکتور باقی‌مانده و باعث می‌گردد تا راندمان حذف باز آلودگی افزایش یابد. نظر به برآودگی و میزان جامدات موجود در مواد الی فسادپذیر می‌توان چهت افزایش کارآبی این هاضم، تعداد مناسبی بافل (راهیند) را در مسیر جریان مواد طراحی کرد. راندمان گزارش شده در این هاضم بسیار بالا می‌باشد، به طوری که در حرارت ۳۵ درجه و زمان ماند یک روز هشتاد درصد کاهش در COD برای موادی با COD بین ۱-۷ گرم در لیتر برای این هاضم‌ها گزارش شده است. این هاضم‌ها جدید بوده و به نظر می‌رسد در آینده استفاده‌های بیشتری از آنها به عمل آید. طرح شماتیک یک هاضم بافل دار به شرح زیر است:



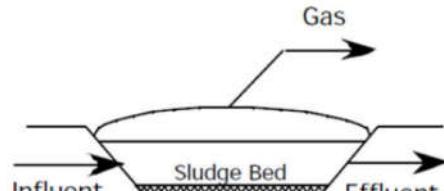
شکل ۶ هاضم بی‌هوایی بافل دار



شکل ۲ هاضم با سرپوش شناور

## ۱-۲-۷- لاغن بی‌هوایی سرپوشیده (سرعت هضم خیلی کم)

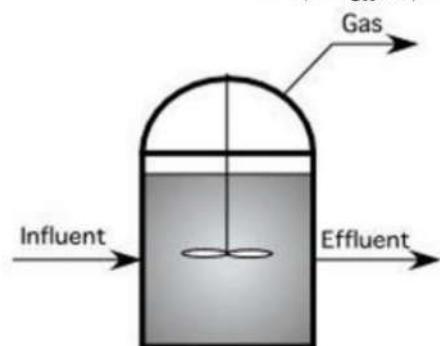
لاغن‌های بی‌هوایی با پوشش خاصی پوشانده شده‌اند و در محدوده سرما دوست یا دمای محیط بهره برداری می‌شوند. سرعت هضم در داخل لاغن‌ها تحت تأثیر تغییرات دمایی فصلی است. با توجه به پایین بودن دمای محیط، سرعت هضم نیز در این لاغن‌ها پایین است. در مناطق گرم و نزدیک خط استوا با توجه به بالا بودن دمای محیط، سرعت هضم در لاغن‌های بی‌هوایی قابل ملاحظه است.



شکل ۳ لاغن بی‌هوایی سرپوشیده

## ۱-۲-۸- هاضم اختلاط کامل (سرعت هضم پایین)

یکی از پرکاربردترین هاضم‌های بی‌هوایی است. هاضم‌های صنعتی زیادی برای هضم لجن و سایر زاندات از این نوع ساخته شده‌اند. هاضم اختلاط کامل مخزنی است که مجهز به سیستم گرمایش و همزن برای همزن محتویات می‌باشد. اکثر این هاضم‌ها در ناحیه مزوپلیک و بعضی از آنها در ناحیه ترموفلیک بهره برداری می‌شوند. سیستم گرمایش این هاضم‌ها ممکن است داخل هاضم یا بیرون هاضم باشد.

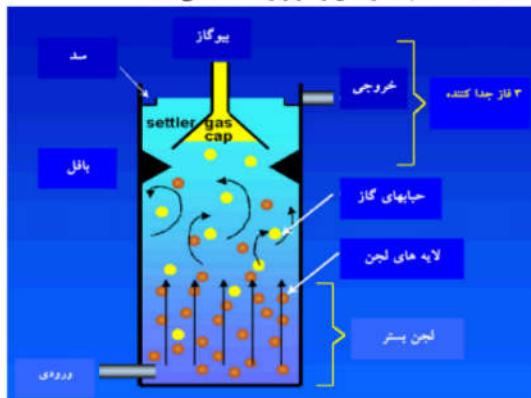


شکل ۴ هاضم اختلاط کامل

1. Plug Flow  
2. Baffled Reactor

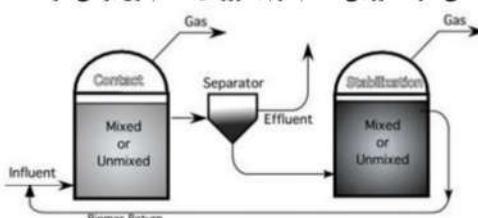


هیچ حالت ته نشین باقی می‌ماند. سرعت صعود گازهای تولیدی و همچنین سرعت جریان خوارک ورودی از جمله مهمترین عوامل در حفظ و نگهداری گرانولهای دارا برآورده است. در راکتورهای بستر لجن بیهوایی احتیاج سیستم جریان برگشتی مواد و همچنین سیستم اختلاط مکانیکی پیشنهاد شده است. لذا انرژی مورد نیاز برای راهبری راکتور حداقل خواهد بود. طرح همچنانیکی یک هاضم بستر لجن را در زیر ملاحظه می‌کنید:



شکل ۸ هاضم پستر لجن بیهوازی

۹- هاضم تثبیت تماسی (سرعت بالا)  
بن هاضم سرعت بالایی دارد و دارای دو هاضم پشت سر هم است. خروجی  
هاضم اول وارد یک جدا کننده میشود و فاز جامد مجدداً به هاضم دوم  
بر متراستاده می شود. خروجی هاضم دوم به ورودی هاضم اول بر می گردد.

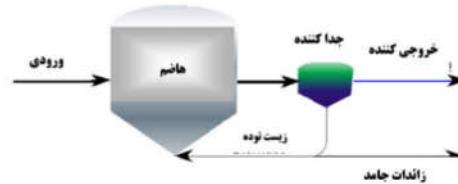


شکل ۹ هاضم تثیت تماسی

۱-۲-۱- هاضم بستر سیال بی هوایی  
 ر، راکتورهای بستر سیال بی هوایی، باکتریها به صورت یک لایه میکروبی بر روی سطح ذرات حامل رشد می کنند. این ذرات حامل می توانند جامداتی ظیر شن، کربن فعال، کوارتز، الومینا، آنتراسیت و کریستو بالیت باشند. اندازه ذرات معمولاً بین  $0.2\text{--}0.6$  میکرون می باشد. ذرات ریز دارای سطح تماس الایمنی هستند به طوریکه مساحت سطحی هر متر مکعب از این ذرات به  $300\text{--}3000$  متر مربع و غلظت باکتریهای رشد کرده بر روی سطح آنها به  $30\text{ g/l}$  رسید. در این نوع راکتورها جریان خوارک از پایین راکتور و از طرفی یک وزویع کننده جریان وارد می گردد. وجود یک جریان برگشتی که بخشی از سیستم خروجی از راکتور را به طور دادوم به داخل راکتور برگشت می دهد، اعث ایجاد سیالیت در ذرات جامد می گردد. برای اینکه ذرات جامد از یک طرف به حالت سیالیت درآیند و از طرف دیگر از داخل راکتور خارج نگردند، ذرات سرعت جریان برگشتی بین دو محدوده سرعت مینیمم سیالیت و سرعت حمل ذرات فشار داشته و کنترل گردد.

**۲-۲-۷- هاضم بی هوایی تماسی (سرعت بالا)**

این نوع هاضم‌ها در واحدهای تصفیه خانه فاضلاب شهری و به منظور تخریب بی هوایی لجن به جا مانده از فرآیندهای هوایی به کار برده می‌شود. زمان ماند مواد در این نوع هاضم‌ها نسبتاً بالا و معمولاً بین ۱۰-۲۰ روز می‌باشد، در هاضم‌های بی هوایی تماسی سعی می‌گردد از طریق نصب حوضچه‌های ته نشینی بعد از هاضم، بخشی از لجن تخریب نموده و در نتیجه باکتریهای خارج شده از هاضم را از طریق برگشت دویاره لجن، به داخل راکتور عودت داد. بنابراین فرآیند شبیه به روش لجن فعال هوایی است. هاضم‌های بی هوایی تماسی در ابتدا برای پسپار کارخانه بسته بندی گوشتش با پارالوگی ۱۶ گرم در لیتر BOD با زمان ماند ۱۲ ساعت و در دمای ۳۵ درجه سانتی گراد به کار برده شدند.

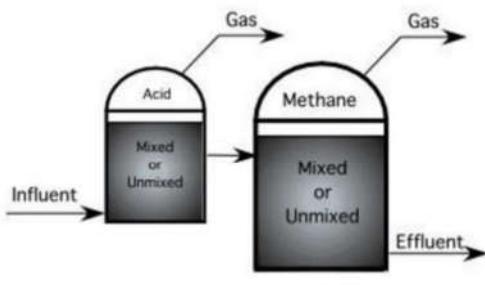


شکل ۷ هاضم بیهوایی تماسی

راندمان بالای حذف بارآوردگی که به ۹۵٪ می‌رسید باعث گردید تا از این نوع هاضم‌ها برای تصفیه پساب سایر صنایع و از جمله صنایع غذایی استفاده شود.

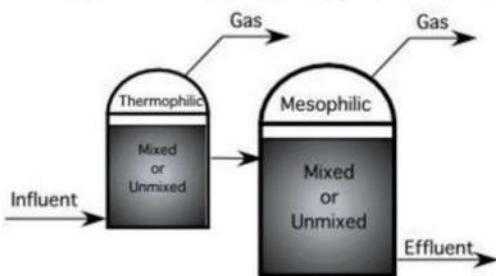
۲-۸- هاضم بستر لجن بیهوایی  
در اواخر دهه هفتاد میلادی تحقیقات و کوشش‌های بسیاری بعمل آمد تا نسل جدیدی از هاضم‌های بی‌هوایی سرعت بالا طراحی و ساخته شوند. در راکتورهای نسل جدید برای پرطرف نمودن معایب فرآیندهای تختیر بی‌هوایی متعارف نظیر پایین بودن غلظت باکتری و ناپایداری سیستم در برابر شوکهای محیطی و عملیاتی، کوشش‌هایی بعمل آمد، تا بتوان به طرقی میکرو ارگانیسم‌های مقید را با دامنه‌ی بالا در سیستم نگهدارش، تا بدین ترتیب امکان دستیابی به یک تختیر بی‌هوایی سریع و مؤثر فراهم شود.

یکی از این روش‌ها تشکیل توده‌های میکروبی با دانسته بالا در داخل سیستم است و راکتورهای بستر لجن بهبودی بر این اساس طراحی شده‌اند. به عبارت دیگر این نوع راکتورها قادر به تشکیل گرانولهای از باکتریهای بی‌هوざری می‌باشند، قطر این گرانولها معمولاً ۱-۵ میلیمتر است. متخصصان دریافتند که در صورت تشکیل لجن گرانولی می‌توان بار زیادی از فاضلاب را به راکتور اعمال نمود، ولی فرآیند گرانول سازی در همه فاضلابها صورت نمی‌گیرد. به عنوان مثال در مورد فاضلابهای انسانی خام و فاضلاب کشتارگاه گرانول سازی اتفاق نمی‌افتد. بنابر این لازم است که در برخی موارد راکتور را با استفاده از گرانولهای آماده نطفه گذاری نمود. در راکتور بستر لجن بهبودی جریان مواد از پایین راکتور وارد شده و از میان بستر لجن و یا سبد لجنی که محل تجمع گرانولهای است عبور می‌کند. بدین ترتیب مواد آلی توسط انبوهی از باکتریهای بی‌هوざری موجود در این محل تجزیه شده و بیوگاز تولید می‌گردد. سپس گاز تولیدی بوسیله یک جدا کننده گاز، مایع، جامد که در بالای راکتور نصب گردیده است، جدا شده و مایع زلال شده از طریق سوریز خارج می‌گردد. این در حالی است که لجن گرانول به طور طبیعی در پایین راکتور



شکل ۱۱ هاضم اسیدی فازی شده

**۱۲-۲-۱- هاضم حرارتی فازی شده (سرعت بالا)**  
برای افزایش سرعت هضم و همچنین نابودی بیشتر پاتوژن‌ها و کاهش زیادتر مواد جامد از هاضم‌های متولی با حرارت فازی شده استفاده می‌شود.



شکل ۱۲ هاضم حرارتی فازی شده

### ۳- وضع جهانی

منابع انرژی تجدید پذیر پس از منابع انرژی ذغال سنگ، نفت و گاز طبیعی، چهارمین منبع بزرگ انرژی در دنیا می‌باشد که حدود ۱۴ درصد از انرژی اولیه جهان را تامین می‌نماید و این در حالی است که در ایالات متحده آمریکا ۳-۴ درصد از انرژی اولیه مورد نیاز فقط از منابع زیست توده تامین می‌شود. قابلیت‌های زیست توده تنها در تولید حرارت نیست، بلکه در تولید سرما، سوخت‌های مورد نیاز برای حمل و نقل و تولید انرژی الکتریکی نیز می‌باشد. تا سال ۲۰۰۹ حدود ۶۶۰۰۰ مگاوات نیروگاه تولید برق مبتنی بر زیست توده (با انواع فن اوریها) وجود داشت که حدود ۱۲۰۰۰ مگاوات از این مقدار از ساخت زباله شهری استفاده می‌کنند. همچنین در این سال ۲۴۰۰۰ مگاوات حرارتی نیروگاه مدرن حرارتی احداث شده است که حدود ۱۰۰۰۰ مگاوات آن فقط در ایالات متحده بوده است (حدود ۵۸ درصد از بازار تولید انرژی از منابع تجدید پذیر در آمریکا).

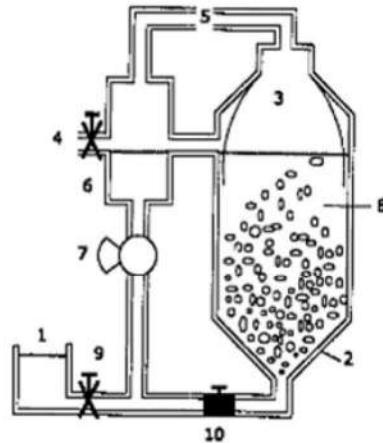
برمنای مطالعات انجام شده، منابع زیست توده حدود ۶۴ درصد از منابع اولیه انرژیهای نو در اتحادیه اروپا که به مرحله کاربردی رسیده است را به خود اختصاص داده است و حدود ۹ درصد از انرژی الکتریکی تولیدی و ۹۸٪ درصد از انرژی حرارتی تولیدی از طریق منابع انرژیهای نو به منابع انرژی زیست توده تعلق دارد. (با در نظر گرفتن منابع برق-آبی).

### ۴- وضع ایران

انرژی‌های نو در دهه اخیر مورد توجه دولت جمهوری اسلامی ایران و بویژه وزارت نیرو قرار گرفته است. با افزایش صرفه جویی در منابع طبیعی،

با توجه به اینکه در این نوع راکتورها از ذرات ریز که در حالت سیالیت و طغیان قرار دارند، استفاده می‌گردد، لذا میزان انتقال جرم و اختلاط مواد در آنها عالی می‌باشد. این امر باعث می‌گردد تا مواد آلی موجود در خوراک به محض ورود خوراک به راکتور، خود را بر روی لایه میکروبی تشکیل شده بر روی ذرات رسانده و با نفوذ در این لایه میکروبی توسط باکتریهای اسیدوژن و مثانوژن به اسیدهای چرب فرار و نهایتاً بیوگاز تبدیل شوند بنابر این می‌توان سرعت بارگیری مواد را در این راکتورها بسیار بالا انتخاب کرد. دیگر مزایای این نوع راکتورها عبارتند از:

- ۱- آب بردگی باکتریها به دلیل چسبندگی آنها به ذرات حامل به حداقل می‌رسد.
- ۲- ذرات حامل آزادانه حرکت می‌کنند، لذا راکتور کمتر دچار مشکل گرفتگی می‌شود.
- ۳- وجود غلظت بالای باکتری در راکتور باعث می‌گردد تا راکتور در برابر بروز شوکهای مختلف مقاومت و پایدارتر باشد.
- ۴- وجود خواص انتقال جرمی عالی در راکتور این امکان را می‌دهد که پسابهای با بارآویگی بسیار پایین نیز بتوانند در راکتور با راندمان بالا تصفیه گردد. طیف وسیعی از پسابهای صنعتی نظیر پساب صنایع شیمیایی، غذایی، لبنی، بطری شویی و ... و همچنین فاضلابهای شهری در واحدهای پایلوت و آزمایشگاهی راکتورهای بستر سیال بی‌هوایی در شرایط عملیاتی مختلف مورد بررسی قرار گرفته است.



۱- ظرف تغذیه ۲- مخزن تخمیر ۳- مخزن گاز ۴- خروجی از هاضم ۵- خروجی گاز ۶- ظرف سیرکولاویون ۷- یمب سیرکولاویون ۸- ذرات حامل سیال ۹- شیر تغذیه ۱۰- شیر یکطرفه

شکل ۱۰ هاضم بستر سیال بی‌هوایی

**۱۲-۲-۲- هاضم اسیدی فازی شده (سرعت بالا)**  
برای افزایش سرعت هضم، مراحل اسیدوژن و مثانوژن در دو هاضم جداگانه انجام می‌شود. در هاضم اول مرحله اسیدوژن انجام می‌شود، لذا pH در این هاضم حدود ۵ است در این pH باکتریهای اسیدوژن فعالیت بیشتری دارند، در حالی که در هاضم دوم باکتریهای مثانوژن فعالند و pH در این هاضم حدود ۸-۷ است.



## ۵- اثرات اقتصادی استفاده از هضم بیهوازی:

- تولید انرژی پایدار
  - ایجاد درآمد از طریق فروش انرژی ( بیوگاز ، برق ، حرارت ) ، کود
  - الی قابل استفاده در کشاورزی و توسعه فضای سبز
  - تصفیه مواد آلی بدون هزینه های دراز مدت بعدی نظیر الودگی آب و خاک
  - استحصال موادقابل بازیافت همراه زباله های آلی ( فلز ، شیشه ، کاغذ و پلاستیک ) و فروش آن به صنایع بازیافت
  - بهینه سازی خاک و بهره وری در کشاورزی بدلیل استفاده از کود آلی و انرات دراز مدت آن در اصلاح ساختار خاک و حاصلخیزی آلی
  - کاهش مصرف کود شیمیایی به خاطر تولید کود آلی و کاهش تقاضا برای سوموم دفع افات و علف های هرز و همچنین کاهش تقاضا برای سوخت های فسیلی
  - فروش CDM
  - ۵- اثرات اجتماعی استفاده از هضم بیهوایی:
  - ایجاد اشتغال در قسمت نیروگاه بیوگازی
  - بهبود وضعیت کشاورزی به دلیل تسری محلی به کود آلی غنی شده و عاری از عوامل بیماریزا و تخم علوفهای هرز
  - کنترل الودگیهای زیست محیطی ، حذف بوهای مشمیز کننده و کنترل مگس ، جانوران و حشرات موزدی در حاشیه شهرها
  - بهینه سازی وضعیت شهرها و نمای خیابانها
  - بهینه سازی وضعیت بهداشتی به خصوص برای افرادی که با زائدات در ارتباطند

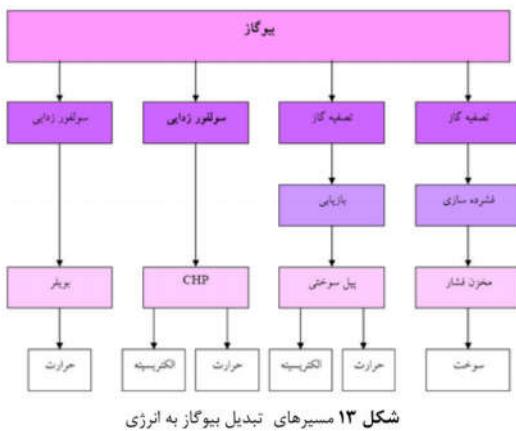
۶- معايير هضم بيهوازى

از مهمترین معایب هضم بیهوایی می‌توان به موارد زیر اشاره کرد:

- نیاز به سرمایه گذاری زیاد اولیه
  - نامناسب برای مواد آلتی غیر فسادپذیر
  - نیاز به زمین زیاد
  - نیاز به آب برای رقیق سازی در سیاری از روش‌های هضم

٧ - مخصوصات

گاز متن حاصل از هضم‌های بی‌هوایی به عنوان یک منبع انرژی می‌تواند برای تولید حرارت جهت پخت و پز، روشنایی و یا به عنوان سوخت موتورهای دیزل، سوز مود استفاده قاره می‌گردد.



### شکل ۱۳ مسیرهای تبدیل بیوگاز به انرژی

انرژی های تجدیدپذیر به عنوان منبع مکملی برای منابع نفت و گاز مورد نظر قرار گرفته اند. استفاده از این منابع در دو جنبه به توسعه پایدار کمک می کند، یکی کاهش میزان بهره برداری از منابع تجدید ناپذیر نفت و گاز، و دیگری پیشگیری از دفع موادی که هنوز قابل استفاده می باشند. مطابق با برنامه چهارم توسعه کشور، سازمان انرژی های نو ایران (ساتا) به نمایندگی از دولت تلاش دارد که با مشارکت بخش های خصوصی و دولتی نسبت به تولید برق از مواد زیست توده به خصوص از مواد آلی زباله های شهری و لجن فاضلاب تصفیه خانه ها اقدام نماید. مهمترین فعالیت هایی که در زمینه استحصال انرژی الکتریکی از مواد زیست توده در کشور انجام شده است، به شرح زیر است:

- پیش از ۳ سال است که دو واحد نیروگاهی از دفنگاههای زیاله شهر شیراز (ظرفیت ۱ mwe) و مشهد (ظرفیت ۶۰۰ kw) فعال بوده و برق را به شبکه تحویل می‌دهند.
  - از سال ۱۳۹۱ در تصفیه‌خانه فاضلاب جنوب تهران یک نیروگاه به ظرفیت ۵ mwe فعال بوده و بزودی ظرفیت این واحد به ۷ mwe افزایش خواهد یافت.
  - توان صنعتی کشور در زمینه تولید بیوآتانول حدود ۱۰۰ میلیون لیتر است که ۶۰ میلیون لیتر آن قابلیت استفاده در خودروهای بنزینی را دارا می‌باشد.
  - در حال حاضر ۴ نیروگاه زیاله‌سوز با فناوری گازی‌سازی در کشور در حال نصب بوده و یک نیروگاه زیاله با فناوری هضم بیهوایی نیز در حال بهره‌برداری است.

#### جدول ۱ نیروگاههای زباله سوز در حال نصب و بهره برداری کشور

نوع نیروگاه	شهر	ورودی t/d	نیروگاه	ظرفیت سالانه mwh	اثرزی
گازی سازی	تهران	۲۰۰	نیروگاه	۳	۲۱۰۰
گازی سازی	نوشهر	۲۰۰		۲	۱۴۰۰
گازی سازی	ساری	۴۵۰		۵	۳۵۰۰
گازی سازی	رشت	۶۰۰		۸	۵۶۰۰
هاضم	تهران	۲۰۰		۲	۱۴۰۰
جمع کل		۱۶۵۰		۲۰	۱۴۰۰۰

۵- مزایای هضم بیهودگی

از مهمترین مزایای هضم بیهوازی و تولید بیوگاز می‌توان به موارد زیر اشاره کرد:

#### ۵-۱- اثرات زیست محیطی استفاده از هضم بیهوازی:

- جلوگیری از افزایش گازهای گلخانه‌ای
  - جلوگیری از توسعه محل های دفن
  - از بین بردن عوامل بیماری را در زیست توده تشییت شده
  - تکمیل پروسه تشییت مواد آلی و قابل جذب شدن نیتروژن آن برای گیاهان
  - کاهش پیامدهای ناشی از تأثیر سوء کود و فضولات دامی در مزارع بر کیفیت آب
  - کاهش مصرف سوختهای فسیلی و حفظ جنگلهای
  - تولید پراکنده حامل انزیمی و مصرف آن در محل

این گاز قابل اشتعال، دارای شعله‌ای پاکیزه به رنگ آبی، بی‌بو، بی‌رنگ بوده و دارای ارزش حرارتی ۴۵۸۰ تا ۵۹۴۵ کیلوکالری در هر متر مکعب بیوگاز به ازاء تا ۶۵ درصد متان می‌باشد.

انرژی حرارتی بهترین روش استفاده از بیوگاز بوده و بیشترین کاربرد را دارد و حرارت حاصل از سوختن این گاز جهت پخت و پز و تهیه آبگرم مورد استفاده قرار می‌گیرد. در مواردی که نیاز به ارزش حرارتی بالاتر باشد، می‌توان با حذف CO<sub>2</sub> همراه بیوگاز ارزش حرارتی آن را تا حدود ۴۰ درصد افزایش داد. در صورت کافی بودن مقدار گاز می‌توان توسط موتور ژئاتورهای مخصوص، برق تولید نمود. ارزش حرارتی تپله خشک شده گاو که اغلب روستائیان آن را به این طریق می‌سوزانند برابر با ۵۰۰ تا ۶۰۰ کیلوکالری در هر کیلوگرم تپله است، در حالیکه همین یک کیلوگرم تپله بعد از تخمیر و تبدیل به بیوگاز، حرارتی بین ۲۵۰۰ تا ۳۵۰۰ کیلوکالری تولید می‌کند، که حرارت بدست آمده نقریباً ۵ تا ۶ برابر ارزش حرارتی ماده اولیه آن است.

بیوگاز می‌تواند به عنوان ماده اولیه مناسب در سنتز بسیاری از ترکیبات و فرآورده‌های شیمیایی به کار رود. متان موجود در بیوگاز در حرارت بالا می‌تواند تحت واکنش کلراسیون قرار بگیرد. کلرومتانهای حاصله از این واکنش ماده اولیه مهمی در صنایع مختلف شیمیایی می‌باشند. به عنوان مثال مونوکلرومتان در ساخت حشره‌کش‌ها و سیلیکانهای آلی کاربرد داشته و به عنوان یک حلal مناسب در سنتزهای آلی مطرح است. دی‌کلرومتان ماده اولیه مهمی برای ساخت پاک کننده‌ها فیلم‌های عکاسی و سینمایی و حلal بسیار مهمی در صنایع سنتز شیمیایی می‌باشد. تری کلرومتان ماده اولیه صنایع تولید پلاستیک، پلی تترا فلورو اتیلن و آئی‌بیوتک‌ها بوده و از قدیم الایام به عنوان داروی بیهوشی مورد استفاده قرار می‌گرفته است. تترا کلرید کربن در صنایع آتش نشان کاربرد داشته و ماده اولیه ساخت مواد ضد حریق بوده و به عنوان حلal شیمیایی نیز کاربرد فراوانی دارد.

متان همچنین ماده اولیه تهیه استیلر، الکل، متانول، آمونیاک، کود و دیگر فرآورده‌های شیمیایی است و از مایع تخمیر شده داخل هاضم می‌توان کریستالهای ویتامین B-12 تهیه نمود. متان خالص تهیه شده از هضم بیهوذای می‌تواند به عنوان سوخت برای پلی سوختی بکار رود.

#### - مراجع

- [1] قیادیان، ب، طراحی دستگاه بیوگاز گنبدی ثابت، مجموعه مقالات اولین سمینار بیوگاز در ایران ، مجموعه مقالات اولین سمینار بیوگاز در ایران، سازمان انرژی اتمی ایران، تهران، ایران، آبان ماه ۱۳۷۵
- [2] Mata Alvarez, j. 2003 : Biomethanization of the organic fraction of municipal solid wastes.
- [3] Ostrem, K. 2004 : Greening waste Anaerobic Digestion For Treatment The Organic Fraction Of Municipal Solid Wastes. Earth Engineering Center Columbia University.
- [4] United Tech, I. 2003 : Anaerobic Digestion, UTI Web Design. 2003
- [5] Dennis A. Burke P.E. Dairy Waste Anaerobic Digestion Handbook june 2001

