

تصفیه فاضلاب یک واحد تولید مواد غذایی

از طریق حوضچه‌های هوادهی

محسن موسوی^(۱)

چکیده

فاضلاب یک واحد تهیه مواد غذایی که محصولات خود را که عمدتاً غیرگوشتی هستند در ظروف شیشه‌ای و فلزی به بازار عرضه می‌کند مورد مطالعه قرار گرفته است. در این مطالعه فاضلاب خام که طی آزمایشهایی بار آلی قابل هضم (BOD₅) در آنها عموماً کمتر از ۳۰۰ پی‌پی‌ام بدست آمد به چهار طریق هوازی تشدید یافته، هوازی معمولی و بدون هوادهی، غیر هوازی اختیاری و بالاخره غیر هوازی مورد تثبیت قرار گرفت. در این آزمایشها جهت بهینه سازی روند تثبیت هیچگونه ترکیبات افزودنی از قبیل ترکیبات از ته به عنوان کمک خوراک و یا ترکیبات دیگر بکار نرفت. نتایج آزمایشها نشان می‌دهند که برای هضم غیر هوازی راندمان تثبیت و جداسازی بار آلی قابل هضم بعد از دو هفته به مرز ۲۵ درصد میرسد. نتایج فوق راندمان عملیات را در موارد غیر هوازی اختیاری و هوازی معمولی بعد از گذشت همان زمان به ترتیب به ۲۰ درصد و ۲۴ درصد نشان می‌دهد. در ۳ مورد فوق راندمان کاهش بار آلی بعد از ۶ هفته بهبود محسوسی نمی‌یابد نتایج آزمایشات فوق نشان می‌دهد که اثر هوادهی در یک حوضچه هوادهی بر روی کاهش بار آلی قابل هضم بطور کلی متفاوت و بارز است. این آزمایشها نشان می‌دهند که ترکیبات فوق بعد از دو هفته هوادهی تا حدود ۹۴ درصد کاهش می‌یابند و کاهش جذب فوق بعد از ۳ هفته تا ۹۶ درصد افزایش می‌یابد. در هر ۴ تکنیک فوق سینتیک کاهش بار آلی قابل هضم واکنشهای درجه یک را پیروی می‌کند.

مقدمه

واحدهای تولید محصولات غذایی که تولید انبوه دارند چه آن دسته از آنها که فرآورده‌های حیوانی تولید می‌کنند و چه آن دسته دیگر که به تولید فرآورده‌های گیاهی مشغول هستند هنگام تولید ایجاد ضایعاتی می‌کنند که چنانچه این گونه ضایعات به نحو مقتضی و مطلوب به صورت تصفیه شده‌ای در نیابند در کیفیت محصولات این نوع واحدها به گونه‌ای محسوس و غیر منتظره اثر نامطلوب خود را باقی می‌گذارند. چه از یک طرف این گونه ضایعات در داخل

آبهای زیرزمینی و یا سطحی نفوذ کرده و موجبات آلودگی آنها را بوجود می‌آورند و از طرف دیگر وجود آنها در محیط کار باعث جلب و جذب و بالاتر از آن تکثیر حشراتی می‌شود که تا امروز بسیاری از رفتارهای آنها ناشناخته باقی مانده است. این دو مورد نمونه‌ای از موارد متعدد خسارات و ضایعاتی است که از رهگذر بی‌توجهی و یا کم‌توجهی به امر تصفیه فاضلاب عاید تولید کنندگان محصولات غذایی می‌شود.

۱- عضو هیئت علمی دانشکده مهندسی دانشگاه شیراز
استاد بخش مهندس شیمی - دانشگاه شیراز

جدول (۱): آب مورد نیاز، بار آلی و جامدات معلق تولید شده به ازاء هر تن محصول در چند مورد (۱)

| نوع محصول | بار آلی (کیلوگرم) | آب مورد نیاز (مترمکعب) | جامدات دورریختنی (کیلوگرم) |
|----------------|-------------------|------------------------|----------------------------|
| کنسرو ذرت | ۱۳ | ۴ | - |
| کنسرو لوبیاسبز | ۲/۸ | ۱۴ | - |
| خیارشور | ۸/۶ | ۶/۲ | ۱/۷ |
| مربا گیلان | ۸/۷ | ۷ | ۰/۵ |
| مربا آلبالو | ۱۵/۶ | ۱۰/۹ | ۰/۹۵ |
| مایونز | ۱۳/۵ | ۲/۸ | ۲/۳ |
| رب گوجه فرنگی | ۱/۲ | ۴/۳ | ۲/۴ |

باتوجه به پیشرفتهایی که در تکنولوژی در زمینه‌های مختلف بوجود آمده صنعت تصفیه فاضلاب مخصوصاً فاضلاب واحدهای تولید محصولات غذایی از امور عادی و روزمره درآمده است و دیگر از آن پیچیدگیهای بفرنج گذشته، امروز در این صنعت خبری نیست لذا جای امیدواری است که بیش از این مورد توجه قرارگیرد.

خصوصیت فاضلاب صنایع غذایی

صنایع غذایی از جمله صنایعی هستند که به آب نیاز مبرم و فراوان دارند به همین دلیل فاضلاب فراوانی نیز دارا می‌باشند در جدول (۱) نیاز چند محصول کشاورزی به آب جهت تبدیل آنها به محصولات خوراکی مشخص شده است. در جدول (۱) فاز آلی قابل هضم در فاضلاب (BOD₅) و همچنین وزن جامداتی که در پساب حاصل می‌شوند و لازم است از آب جداگردند نیز مشخص شده است. با توجه به محدودیتهایی که معمولاً از نظر آب مورد مصرف وجود دارد همچنین هزینه‌هایی که تصفیه فاضلاب دربر می‌گیرد می‌توان ابتکاراتی بکار برد تا از اقدام مذکور در جدول فوق کاسته گردد.

شواهد عینی

جداسازی جامدات از فاضلاب به چند متد در صنایع مختلف متد اول است یکی از این متدها استفاده از دمیدن

هوا به فاضلاب است. برای این که حبابهای هوای موجود در سیستم ریزتر و در نتیجه اثر مطلوبتری داشته باشد ابتدا سیستم را در فشار بالا از هوا اشباع می‌نمایند و آنگاه فشار هوا را می‌کاهند تا هوای حل شده به صورت حبابهای ریزی در آب ظاهر شده و باعث رانده شدن ذرات جامد از محیط به خارج گردد (DAF)^(۱) با چنین متدی می‌توان تا بیش از ۸۰ درصد جامدات را از سیستم به خارج راند جدول (۲) برای جداسازی ضایعات گوجه فرنگی بدست آمده است.

نحوه دیگر جداسازی جامدات از فاضلاب صنایع غذایی استفاده از لخته‌سازهای طبیعی می‌باشد در این متد هم ذرات معلق جداسازی می‌شوند و هم بار آلی قابل هضم تقلیل می‌یابد. در جدول (۳) نتیجه چنین تکنیکی در مورد چند فاضلاب ماده غذایی گرد آمده است.

متدهای دیگری در صنعت متداولند که بطور خلاصه ذیلاً از آنها نام برده می‌شود:

متد پاشش بر روی سطح زمین

در صورتی که ترکیبات جامد معلق و یا کلوئیدی نشاسته‌ای در آنها وجود نداشته باشد که باعث نفوذ ناپذیری زمین شود تا بار بیشتر از ۶۰ گرم بر مترمربع در روز در زمینهای شنی و مسطح امکان پذیر است.

1- Dissolved Air floatation

جدول (۲): راندمان جداسازی جامدات موجود در فاضلاب گوجه فرنگی از طریق (DAF) (۲)

| | |
|------------|--|
| ۳۰ - ۱۱۰ | دبی ترکیب ورودی (لیتر در دقیقه) |
| ۰/۴ - ۱ | بار هیدرولیکی ترکیب ورودی (لیتر در دقیقه بر مترمربع) |
| ۵۰۰ - ۱۱۰۰ | جامدات معلق در ترکیب ورودی (میلی گرم در لیتر) |
| ۶۰ - ۸۴ | درصد جداسازی جامدات (%) |
| ۰/۴ - ۰/۹ | ضریب بار جامدات (کیلوگرم در ساعت بر مترمربع) |

جدول (۳): جداسازی جامدات و تقلیل بار آلی قابل هضم برای چند دور ریز توسط لخته سازها (۳)

| نوع فاضلاب | نوع لخته ساز و غلظت (میلی گرم در لیتر) | درصد تقلیل جامدات | درصد تقلیل بار آلی قابل هضم (BOD ₅) |
|------------|--|-------------------|---|
| گوجه فرنگی | شیر آهک (۸) | ۸۶/۵ | ۳۹ |
| ذرت | شیر آهک (۹/۱) | - | ۶۰ |
| ذرت | زاج سبز (۹-۱۲) | - | - |
| هویج | شیر آهک (۳) | - | ۷۵ |
| نخود فرنگی | شیر آهک (۷/۵) | - | ۵۰-۷۵ |
| نخود فرنگی | زاج سبز (۳/۳۵) | - | - |

در صورتی که زمین بطور صحیح زه کشی شده باشد آب تصفیه شده قابل بازیابی است.

حوضچه های هوازی

این حوضچه ها از متداولترین متدها برای تصفیه فاضلاب صنایع غذایی گیاهی هستند. شرایط طراحی برای این حوضچه ها به شرح زیر است:

| | |
|------|---|
| ۱۵۶ | شدت بار آلی قابل هضم (کیلوگرم برای هر هکتار در روز) |
| ۳۸ | زمان ماند (روز) |
| ۱/۷۷ | عمق (متر) |
| ۹۸ | کاهش بار آلی قابل هضم (BOD ₅) (%) |

البته لازم است برای مناطق سردتر شدت بار آلی کمتری مناسب با دمای محیط در نظر گرفت.

عیب عمده این حوضچه ها بوی نامطبوعی است که بعضی مواقع ایجاد می کنند و همچنین جامداتی است که در اثر رشد جلبکها بوجود می آید.

حوضچه های غیر هوازی

روی سطح این گونه حوضچه ها را که معمولاً عمیق هستند، پوششی از ورق پلاستیکی از جنس پی وی سی و یا مشابه می پوشانند تا از نفوذ هوا جلوگیری به عمل آید شدت بار آلی قابل هضم (BOD₅) در این حوضچه ها حدود ۳۲۰ کیلوگرم برای هر هکتار در روز می باشد. ایجاد بوی نامطبوع از خصوصیات آنها است.

در حوضچه های هوادهی که هوا در آنها دمیده می شود حجم کمتری نسبت به دو نوع قبلی دارند. عمق آنها معمولاً بین ۲ الی ۴/۵ متر است. طراحی آنها معمولاً ۲ نوع است در نوع اول محتوی حوضچه کاملاً به هم می خورد و جامدات پیوسته در تماس با اکسیژن هستند در نوع دوم جامدات که سنگینترند در ته حوضچه گرد آمده و بطور غیر هوازی هضم می گردند. در این حوضچه ها نیز سرعت هضم بار آلی بستگی به درجه حرارت محیط دارد. همچنین مقدار اکسیژن لازم که باید در آب دمیده شود رابطه مستقیم با بار آلی قابل هضم دارد. بطور ساده به ازاء هضم هر میلی گرم بار آلی قابل هضم معادل ۰/۹ الی ۱/۵ میلی گرم اکسیژن لازم است که در حجم هوایی معادل ۵/۲۵ - ۳/۱۵ سانتیمتر مکعب در شرایط استاندارد یافت می شود. برای این که اثرات جامد پیوسته در حال تعلیق قرار گیرند لازم است آب حوضچه سرعتی برابر با ۰/۱۲ الی ۰/۱۵ متر در ثانیه داشته باشد. برای برقراری چنین سرعتی در حوضچه های به عمق ۴/۳ کمتر قدرتی معادل ۶ کیلووات برای هر ۱۰۰۰ متر مکعب حجم حوضچه لازم است مصرف شود.

جدول زیر راندمان کار چنین حوضچه هایی را برای جداسازی بار آلی قابل هضم فاضلاب یک واحد گوجه فرنگی نشان می دهد.

جدول (۴): راندمان جداسازی بار قابل هضم و ذرات معلق از یک فاضلاب واحد گوجه فرنگی در یک حوضچه هوادهی

| | |
|------|--------------------------------------|
| ۴۰۰ | دبی (متر مکعب در روز) |
| ۱۰۰۰ | بار آلی قابل هضم (میلی گرم در لیتر) |
| ۶۹۰۰ | کل ذرات معلق (میلی گرم در لیتر) |
| ۹۹ | راندمان جداسازی بار آلی قابل هضم (%) |
| ۹۳ | راندمان جداسازی ذرات معلق (%) |

برای این که عملیات هضم بیولوژیکی در این حوضچه ها بطور کامل انجام گیرد بعضی مواقع افزایش ازت و فسفر به دورریز لازم است بطوری که نسبت BOD/N/P معادل ۱۰۰/۲/۰/۵ باشد.

جدول (۵) نسبت فوق را در مورد چند فاضلاب نشان می دهد.

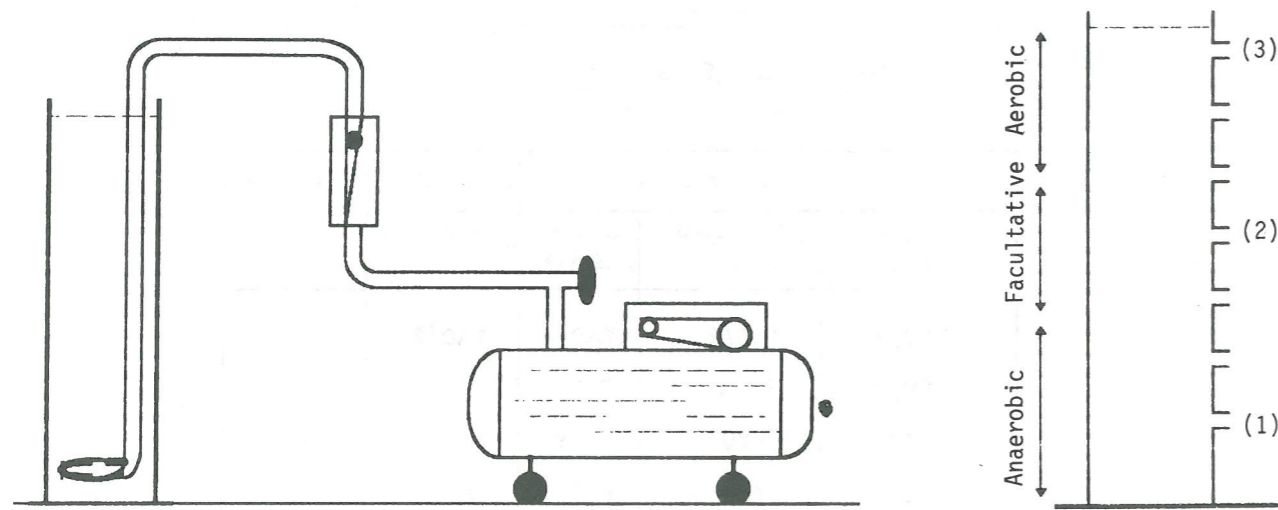
بررسیهای انجام شده - شرح آزمایش

در یک دوره از آزمایشهای مقدماتی فاضلابهایی که از تولید ۱۳ نوع مواد خوراکی گیاهی بدست آمده بود جمع آوری گردید و سپس بطور تقریبی آن فاضلابها به نسبتی با یکدیگر مخلوط شدند که نماینده فاضلاب واقعی باشند. ابتدا بر روی آنها آزمایشات مقدماتی جهت اندازه گیری بار آلی غیر قابل هضم (COD) و همچنین بار آلی قابل هضم (BOD₅) و ذرات جامد معلق و محلول در نمونه مخلوط انجام گرفت. نتایج حاصله در جدول (۶) گرد آمده است. کلیه عملیات تجزیه ای در این جدول مطابق متدهای استاندارد بوده است (۵).

در دوره های دیگر از آزمایشهای مقدماتی یک نمونه فاضلاب مخلوط در ستونی به سطح مقطع ۱۷۰ سانتیمتر مربع و ارتفاع ۶ متر قرار داده شد. قسمتهای تحتانی این ستون کاملاً در شرایط غیر هوازی قرار داشت و قسمتهای لایه فوقانی را که در مجاورت هوا قرار داشت می شد شرایط هوازی تلقی کرد. در طول ستون فوق دریاچه هایی به فاصله نیم متر جهت نمونه برداری تعبیه شده بود که از آنها جهت

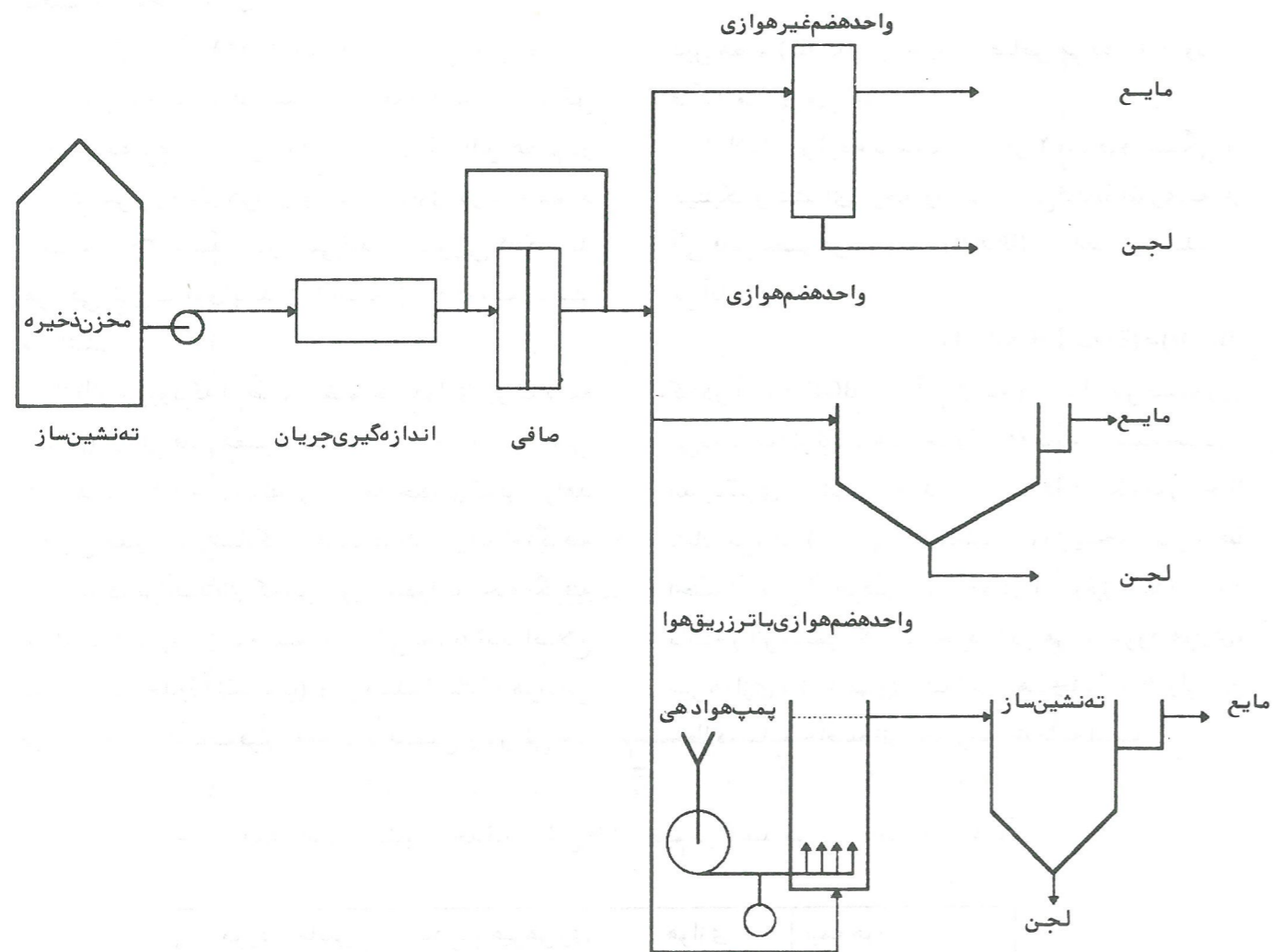
جدول (۵): نسبت BOD₅/N/P موجود در چند فاضلاب صنایع غذایی (۱)

| نوع دورریز | BOD ₅ /N/P | ملاحظات |
|--------------|-----------------------|-----------------------------|
| ذرت | ۱۰۰/۲/۸/۰۵ | افزایش ازت و فسفر لازم نیست |
| گوجه فرنگی | ۱۰۰/۴/۰۶ | مع الوصف برای تصفیه کامل |
| کنسرو هلو | ۱۰۰/۱۰۴/۰/۳ | افزایش ازت و فسفر لازم است |
| کنسرو آناناس | ۱۰۰/۰/۶/۰/۱ | افزایش ازت و فسفر لازم نیست |
| آب انگور | ۱۰۰/۱/۶/۰/۱ | افزایش ازت و فسفر لازم نیست |
| مربا و ژله | ۱۰۰/۰/۱/۰/۰/۱ | افزایش ازت و فسفر لازم نیست |
| خیارشور | ۱۰۰/۱/۰/۲ | افزایش ازت و فسفر لازم نیست |



شماتیک سیستم شبیه سازی یک برکه تثبیت با عمق زیاد شماتیک سیستم هوادهی کامل

شکل (۱)



شکل ۲ - تکنیک های بکار رفته جهت تصفیه دور ریزها

جدول (۶): آنالیز نمونه مخلوط شده از واحدهای تولیدی (ppm)

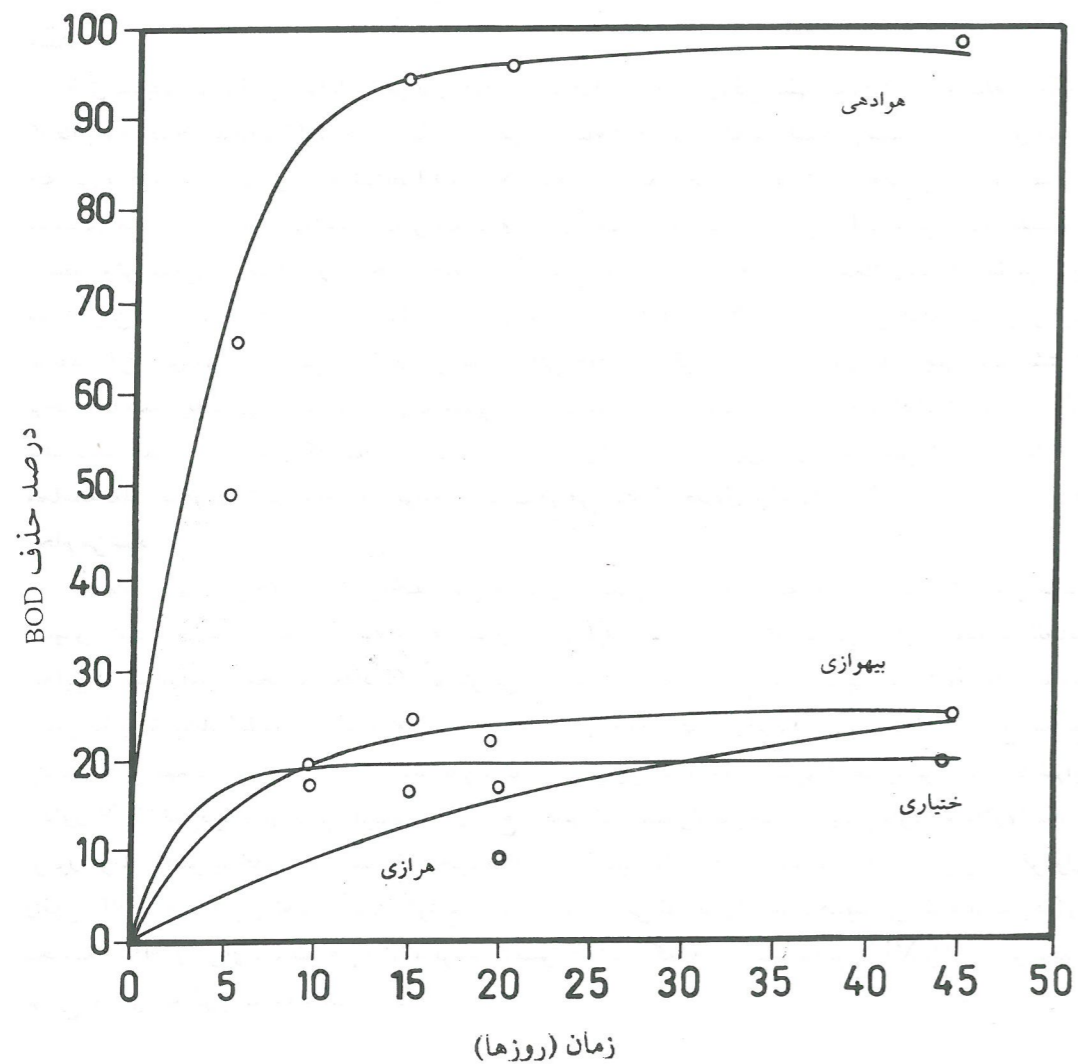
| | |
|-------|--------------------------------------|
| ۲۸۵/۶ | بار آلی قابل هضم (BOD ₅) |
| ۱۲۶/۴ | بار آلی غیر قابل هضم (COD) |
| ۶۸۸ | کل جامدات (TS) |
| ۵۰۲ | کل جامدات فرار (TVS) |
| ۶۳/۳ | کل جامدات معلق (TSS) |
| ۵۱/۷ | جامدات فرار معلق (VSS) |
| ۶۲۴/۷ | کل املاح محلول (TDS) |

سانتیمتر جیوه و ۲۰ درجه سانتیگراد بوده است. (شکل ۱) بر روی نمونه های برداشته شده از دو ستون فوق آزمایشهای تعیین میزان بار آلی قابل هضم انجام گرفت که نتایج آن در جدول (۷) مشاهده می گردد. در هیچ یک از دو ستون فوق هیچ گونه ترکیب غذایی جهت ترمیم ازت و فسفر به محیط افزوده نشده بود. شکل ۲ عملیات واحد در این آزمایشها را نشان می دهد.

اندازه گیری بار آلی قابل هضم (BOD₅) نمونه برداری انجام می گرفت حجم نمونه در این ستون حدود صد لیتر بود. یک نمونه دیگر از فاضلاب فوق در استوانه ای قرار گرفت که سطح مقطع آن ۱۷۰ سانتیمتر مربع و ارتفاع آن ۲ متر بود در داخل استوانه لوله ای قرار داشت که در قسمت تحتانی به یک افشانک ختم می شد. این لوله برای هوادهی در داخل نمونه بکار می رفت. جمع نمونه در این ستون برابر ۳۵ لیتر و دبی هوا برابر با ۱/۷۶ سانتیمتر مکعب در ثانیه در فشار ۸۰

REFERENCES:

- Gallup, J.D. and Anderson, D.F. US Environmental Protection Agency, EPA 440/1-75/046 Group I, phase II, Oct. 1975, p. 197.
- US National Canners Association, "Waste Reduction in Food Canning Operations" EPCA, Water Pollution Control Project Series, 1970.
- US Department of Interior, Summary Report, Advanced Waste Treatment, 1967.
- Missouri Basin Engineering Health Council Waste Treatment Lagoons State-of-the-Art, USEPA Project # 17090EHX, 1971.
- Rand, M.C. Standard Methods for the Examination of Water and wastewater, 14 th ed. 1975.



شکل (۳)

جدول (۷): اندازه‌گیری بار آلی قابل هضم (BOD₅) در نمونه‌هایی که به چهار طریق مورد هضم بیولوژیکی قرار گرفتند (پی پی ام)

| ستون ۶ متری | | | ستون ۲ متری | زمان (روز) |
|------------------|-------------|-----------------|-------------|------------|
| ناحیه نیمه هوازی | ناحیه هوازی | ناحیه غیر هوازی | ستون هوادهی | |
| ۲۸۵/۶ | ۲۸۵/۶ | ۲۸۵/۶ | ۲۸۵/۶ | ۰ |
| ۱۴۷/۵ | ۹۳/۷ | ۹۳/۷ | - | ۵ |
| ۲۳۲ | ۲۲۷ | ۲۳۲ | - | ۱۰ |
| - | ۲۴۵ | ۲۱۵/۷ | ۲۰/۴ | ۱۵ |
| ۲۲۲/۵ | ۲۴۵ | ۲۶۱ | ۰ ۱۵ | ۲۰ |
| ۲۳۴/۵ | ۲۱۶/۵ | ۲۱۶/۵ | ۲/۳ | ۴۵ |

بحث و نتیجه گیری

قابل هضم (COD) را به خود اختصاص می‌دهد (جدول ۶) فرآیند موفقی می‌باشد. اطلاعات و ارقام بدست آمده در ۴ متد فوق همگی از سینتیک واکنشهای درجه اول پیروی می‌کند به طوری که بار آلی قابل هضم در هر زمان (BOD_t) از رابطه زیر بدست می‌آید.

$$(BOD_t) = (BOD L) \text{EXP} (-kt)$$

که در آن (BOD L) بار آلی اولیه و t زمان برحسب روز می‌باشد مقدار ثابت k در جدول (۸) محاسبه شده است. اندازه‌گیری بار آلی باقیمانده در نمونه‌ها در یک مورد خطا نشان می‌دهد (بار آلی باقیمانده در روز پنجم). این خطا احتمالاً ناشی از آلودگی است که در آب رقیق کننده وجود داشته و اثر مسموم کنندگی خود را در هر سه مورد هوازی، غیر هوازی و نیمه هوازی نشان می‌دهد جدول (۷). ولی این خطا در نتایج حاصله اثر محسوسی نداشته است.

در شکل شماره (۳) راندمان حذف بار آلی قابل هضم در ۴ آزمایش فوق نشان داده شده است. همانگونه که این شکل نشان می‌دهد ضریب بهره جداسازی بار آلی قابل هضم در سه متد هوازی، غیر هوازی و نیمه هوازی در سه مورد ناچیز و از ۳۰ درصد تجاوز نمی‌کند در صورتی که در متد هوادهی ضریب فوق بعد از ۲ هفته از ۹۰ درصد بیشتر می‌باشد.

انتظار می‌رود که از طریق هضم غیر هوازی (و یا نیمه هوازی) بار آلی قابل هضم کاهش یابد چنانچه این کار عملی باشد هزینه‌های انجام آن بطور قابل ملاحظه‌ای کمتر خواهد بود ولی جدول فوق نشانگر آن است که این کار انجام نگرفته است. از دلایل عمده‌ای که این کار به سهولت انجام نگرفته این است که نسبت ازت و فسفر با بار آلی تجزیه پذیر اصلاح نشده است (جدول شماره ۵). ولی مسلم است که هوادهی در امر کاهش جامدات فرار که احتمالاً قسمتی از بار آلی غیر

جدول (۸): ثابت واکنشهای حذف بار آلی قابل هضم در ۴ متد مورد آزمایش (day - 1)

| متد مورد آزمایش | هوادهی | غیر هوازی | هوازی | نیمه هوازی |
|-----------------|--------|-----------|-------|------------|
| $k(x10^3)$ | ۰/۱۴۳ | ۰/۰۵۳ | ۰/۰۵۳ | ۰/۰۴۲ |