

بررسی عملکرد سیستم تصفیه فاضلاب کارخانه تولید فرآورده‌های لبنی دامنه سهند تبریز و ارائه راه‌حل جهت رفع مشکل آن

علی ترابیان

دانشکده محیط زیست، دانشگاه تهران

مهدی برقی

دانشکده مکانیک، دانشگاه صنعتی شریف

امیر حسام حسینی

امیر حسین جاوید

اکبر رجیبی

دانشکده محیط زیست و انرژی، دانشگاه آزاد اسلامی، واحد علوم و تحقیقات

چکیده

هدف از انجام این تحقیق بررسی عملکرد سیستم تصفیه فاضلاب کارخانه تولید فرآورده‌های لبنی دامنه سهند تبریز و ارائه راه‌حل جهت رفع مشکل آن می‌باشد. سیستم تصفیه فاضلاب در این کارخانه، سیستم بی‌هوازی و هوازی از نوع لجن فعال باهودهی ممتد است. این تحقیق در دو مرحله انجام شد که شامل مراحل زیر می‌باشد: **فاز اول:** در این مرحله که از تاریخ ۸۲/۱۱/۱۲ تا تاریخ ۸۳/۶/۱۱ به طول انجامید، میزان فاضلاب تولیدی کارخانه دامنه سهند تبریز، طبق نمونه برداریهای ترکیبی صورت گرفته، حدود ۱۰۰ متر مکعب در روز برآورد شد. در این فاز بازدهی کار سیستم تصفیه در قسمت بی‌هوازی - هوازی مورد بررسی قرار گرفت. پارامترهای مورد سنجش در این تحقیق شامل NO_x , COD , BOD , PO_4 , TS و چربی و روغن است که بعد از آنالیز نمونه‌ها، مشخص شد بازدهی حذف مواد آلی در سیستم بی‌هوازی در فصل زمستان پایین است. فاز دوم: در این مرحله که از تاریخ ۸۳/۶/۱۲ تا تاریخ ۸۳/۱۰/۹ بطول انجامید، برای افزایش راندمان کارسیستم بی‌هوازی، اقدام به نصب بستر ثابت (FIXED-BED) گردید که پس از نصب بستر ثابت نتایج زیر به دست آمد:

- افزایش راندمان حذف BOD از ۳۰٪ به ۶۱/۴٪
- افزایش راندمان حذف COD از ۴۵٪ به ۶۴/۶٪
- افزایش راندمان حذف NO_x از ۵۸/۵٪ به ۸۲/۸٪
- افزایش راندمان حذف TS از ۶۳/۸٪ به ۶۷/۹٪
- در مورد راندمان حذف PO_4 تفاوت معنی داری مشاهده نشد.

درمورد سیستم هوازی قبل و بعد از اصلاح سیستم نتایج زیر به دست آمد:

- افزایش راندمان حذف BOD از ۸۳/۳٪ قبل از اصلاح سیستم به ۹۰/۵٪ بعد از اصلاح سیستم
- افزایش راندمان حذف COD از ۸۲/۲٪ قبل از اصلاح سیستم به ۹۲/۲٪ بعد از اصلاح سیستم
- افزایش راندمان حذف TS از ۷۲٪ قبل از اصلاح سیستم به ۸۰٪ بعد از اصلاح سیستم
- در مورد راندمان حذف PO_4 و NO_x قبل و بعد از اصلاح سیستم تفاوت معنی داری مشاهده نشد

واژه‌های کلیدی: دامنه سهند تبریز، فاضلاب لبنی، تصفیه بیهوازی - هوازی، بستر ثابت (FIXED-BED)

مقدمه

حاوی شیر و آمونیوم (از اسید آمینو) و فسفات (از

کازئین) است، بنابراین، حاوی فاکتورهای اوتروفیکاسیون (eutrophication) در منابع طبیعی است. [۱ و ۴]

اوتروفیکاسیون ممکن است باعث صدمه و تغییر اکوسیستم آبی و تهدیدی بر سلامت موجودات آبی باشد

با توجه به گستردگی صنایع لبنی و کارخانجات شیر پاستوریزه در کشور، جهت جلوگیری از آلودگی محیط زیست، می‌بایست گامی در راستای تصفیه پسابهای تولیدی برداشته شود. فاضلابهای صنایع لبنی معمولاً

تصفیه بیولوژیکی جهت کاهش بار آلودگی، بسیار مؤثر بوده و می‌تواند مفید عمل نماید. [۵ و ۳ و ۴]

روش تحقیق

هدف از این تحقیق بررسی عملکرد سیستم تصفیه فاضلاب کارخانه تولید فرآورده‌های لبنی دامنه سهند تبریز و ارائه راه حل جهت رفع مشکل آن است. برای این منظور، کل مراحل تحقیق به دو فاز تقسیم گردید که در جدول ۱ نشان داده شده است.

الف) فاز اول

در این مرحله از تحقیق که از تاریخ ۸۲/۱۱/۱۲ شروع

و همچنین باعث صدمه به اقتصاد اجتماعی که به آنها وابسته است، که مدیریت و کنترل این عوامل آلاینده نسبت به جبران صدمه وارده به اکوسیستم، کم هزینه تر است.

از طرفی افزایش هزینه‌های آب و فاضلاب، مدیریت مؤثر فرآیندهای کارخانه‌های لبنی و محصولات آنرا می‌طلبد. پسابهای صنایع کشاورزی و لبنی با ویژگی خاصشان که داشتن میزان بار عالی بالا است از آلوده کننده‌ترین پسابها به شمار می‌روند و تصفیه این گونه فاضلابها، بخاطر بار عالی بالا همواره با مشکل مواجه بوده و به علت بالا بودن مواد آلی قابل تجزیه بیولوژیکی در اینگونه فاضلابها،

جدول ۱- فازهای مورد مطالعه در این تحقیق

شماره فاز	شرح فعالیت انجام شده	تاریخ شروع	تاریخ خاتمه
فاز اول	تعیین کمیت و کیفیت فاضلاب ورودی و بررسی عملکرد سیستم بی‌هوای- هوایی	۸۲/۱۱/۱۲	۸۳/۶/۱۱
فاز دوم	بررسی عملکرد سیستم بی‌هوایی بعد از نصب FIXED-BED و عملکرد سیستم هوایی	۸۳/۶/۱۲	۸۳/۱۰/۹

شده در طول این مدت ۴ بار است. پارامترهای مورد سنجش در این نمونه‌برداری‌ها شامل BOD_5 ، COD ، NO_3^- ، PO_4 -pH، $TS-N$ ، P و چربی و روغن است. محل انجام آزمایشات، آزمایشگاه تصفیه‌خانه فاضلاب شهری تبریز می‌باشد.

جهت تعیین کمیت فاضلاب ورودی به تصفیه‌خانه نیز سنجش حجمی صورت گرفت. بدین ترتیب که از هر ۳۰ دقیقه، زمان پرشدن یک ظرف ۲۰ لیتری از فاضلاب ورودی به تصفیه‌خانه قرائت شد. این عمل از شروع به کار شیفت اول آغاز و تا پایان شیفت کاری دوم ادامه داشت. تعداد نمونه‌برداری‌های انجام شده جهت تعیین کمیت فاضلاب ورودی ۶ مورد است که در نتیجه آن میزان فاضلاب تولیدی کارخانه ۱۰۰ متر مکعب در روز تخمین زده شد.

شد، نوع سیستم تصفیه به کاررفته در تصفیه‌خانه فاضلاب مورد بررسی و پایش قرار گرفت. این فاز تا تاریخ ۸۳/۶/۱۱ بطول انجامید. در این مرحله با توجه به اینکه در مورد کیفیت فاضلاب تولیدی کارخانه اطلاعاتی موجود نبود، اقدام به نمونه‌برداری از فاضلاب ورودی به تصفیه‌خانه گردید. نمونه‌برداری بصورت ترکیبی انجام شد. بدین ترتیب که از هر ۳۰ دقیقه به مقدار $CC500$ سی‌سی از فاضلاب ورودی به تصفیه‌خانه نمونه برداری انجام شد. این عمل برای دو شیفت کاری و از شیفت کاری اول شروع شد و تا پایان شیفت کاری دوم ادامه داشت. از کل نمونه‌های برداشته شده که در یک ظرف جمع‌آوری شده بود، بعد از اختلاط یک نمونه جهت انجام آزمایشات برداشته شد. این عمل از تاریخ ۱۲/۱۱/۸۲ شروع و تا تاریخ ۸۳/۶/۱۱ ادامه داشت. تعداد نمونه‌برداری انجام

نهایت دو نوع مدیا برای این منظور مناسب تشخیص داده شد که یکی بلوکهای سفالی و دوم بلوکهای سیمانی بودند که در نهایت بلوکهای سیمانی که برای سبک بودن آن از پوک در ساختار آن استفاده شده، انتخاب شد. هر بلوک سیمانی به ابعاد ۱۵×۲۲×۲۰ سانتی متر و دارای سطح مفید ۰/۱۵۸ متر مربع می باشد که در شکل شماره ۱ و ۲ نشان داده شده است. براساس محاسبات انجام شده، تعداد مدیای مورد نیاز ۴۰۰۰ عدد است که دارای سطح مفید ۶۳۲ مترمربع می باشد.

بدین ترتیب بعد از اینکه فاضلاب و لجن حوضی بی هوازی به وسیله پمپاژ تخلیه شد، مدیا در داخل حوضی بی هوازی چیده شد. لازم به توضیح است که فاضلاب تولیدی در حین نصب بستر ثابت از طریق لوله کنارگذر به خارج از تصفیه خانه منتقل شد. بعد از نصب سیستم بستر ثابت، فاضلاب تولیدی به حوض بی هوازی با بستر ثابت و سپس به سیستم لجن فعال هدایت شد. در مرحله بعد، برای آگاهی از نحوه عملکرد سیستم بی هوازی و کل سیستم بی هوازی- هوازی، در چندین مرحله نمونه برداری از ورودی، خروجی سیستم بی هوازی و خروجی تصفیه خانه و به صورت ترکیبی انجام گرفت. بدین ترتیب که از هر ۳۰ دقیقه از فاضلاب ورودی، خروجی بی هوازی و خروجی تصفیه خانه و از هر کدام به مقدار ۵۰۰ سی سی نمونه برداری انجام شد این عمل برای دو شیفت کاری صبح و شب انجام گرفت. سپس از کل نمونه های برداشته شده برای هر قسمت که در ۳ ظرف جداگانه جمع آوری شده بود، از هر کدام یک نمونه جهت انجام آزمایشات مربوطه برداشته شد.

پارامترهای مورد سنجش در این مرحله شامل BOD_5 ، NO_3^- ، PO_4-COD ، $Ts-N$ ، pH ، P و چربی و روغن می باشد. [۶]

فاز اول

در این فاز که بررسی عملکرد سیستم تصفیه فاضلاب کارخانه فرآورده های لبنی دامنه سهند تبریز مورد نظر بود با توجه به نتایج نمونه برداری در فصل زمستان که در تاریخ ۸۲/۱۱/۱۲ انجام شد، راندمان حذف سیستم

در مرحله بعد راندمان کارسیستم بی هوازی تصفیه خانه مورد بررسی قرار گرفت. این عمل توسط نمونه برداری ترکیبی از خروجی سیستم بی هوازی و برای دو شیفت کاری (۸ صبح تا ۱۱ شب) انجام شد. بدین ترتیب که از هر ۳۰ دقیقه به مقدار ۵۰۰ سی سی از پساب خروجی سیستم بی هوازی (سپتیک تانک) نمونه برداری انجام شد این عمل از آغاز به کار شیفت اول یعنی ساعت ۸ صبح تا پایان شیفت کاری دوم، ساعت ۱۱ شب ادامه داشت. از کل نمونه های برداشت که در یک ظرف جمع آوری شده بود، بعد از اختلاط، یک نمونه جهت انجام آزمایشات مربوط برداشته شد. پارامترهای مورد سنجش در این مرحله شامل BOD_5 ، NO_3^- ، pH ، $-COD$ ، N ، $TS-PO_4$ ، P و چربی و روغن است و برای بررسی عملکرد سیستم هوازی که لجن فعال از نوع هوادی ممتد (extended aeration) می باشد، از خروجی تصفیه خانه نمونه برداری ترکیبی صورت گرفت. این عمل برای دو شیفت کاری صبح و شب انجام شد. بدین ترتیب که از هر ۳۰ دقیقه به مقدار ۵۰۰ سی سی از پساب خروجی نمونه برداری انجام گرفت. سپس از کل نمونه های برداشته شده که در یک ظرف جمع آوری شده بود بعد از اختلاط، یک نمونه جهت انجام آزمایشات مربوط برداشته شد. پارامترهای مورد سنجش در این مرحله شامل BOD_5 ، NO_3^- ، PO_4-COD ، N ، TS ، P ، چربی و روغن است که روش انجام آزمایش هر یک از پارامترها مطابق دستور العمل استاندارد ممتد می باشد. [۶]

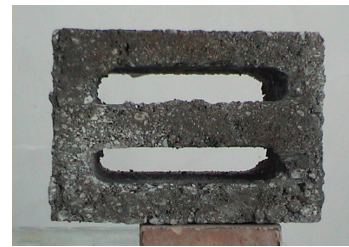
ب) فاز دوم

این مرحله از تاریخ ۸۳/۶/۱۲ شروع و تا تاریخ ۸۳/۱۰/۹ ادامه داشت.

پس از بررسی های لازم و همچنین براساس امکانات موجود، برای افزایش راندمان کار سیستم بی هوازی، طراحی و نصب سیستم بستر ثابت (Fixed-bed) در حوض بی هوازی مدنظر قرار گرفت. به این منظور تحقیق برای تعیین مدیای (media) مناسب آغاز گردید و در



شکل ۲



شکل ۱

داده شده است. همچنین مقایسه داده‌های تحقیق در خصوص راندمان سیستم هوازی قبل و بعد از اصلاح سیستم در اشکال ۳ و ۴ نشان داده شده است.

بحث و نتیجه گیری در مورد یافته‌های به دست آمده که در دو فاز حاصل شد: نتایج نمونه برداری ترکیبی برای تعیین کیفیت فاضلاب ورودی و خروجی حوض بی‌هوازی و هوازی تصفیه خانه فاضلاب دامنه سهند تبریز قبل و بعد از اصلاح و نصب بستر ثابت FIXED-BED در جداول شماره ۲ و ۳ نشان

جدول ۲- نتایج نمونه برداری ترکیبی برای تعیین کیفیت فاضلاب ورودی و خروجی حوض بی‌هوازی و هوازی تصفیه خانه فاضلاب دامنه سهند تبریز قبل از اصلاح و نصب بستر ثابت FIXED-BED از تاریخ ۸۲/۱۱/۱۲ تا تاریخ ۸۳/۶/۱۱

نمونه	تاریخ	pH	BOD Mg/l	COD Mg/l	NO ₃ Mg/l	TS Mg/l	OIL Mg/l	PO ₄ Mg/l	درجه حرارت نمونه C	درجه حرارت محیط mm mx
ورودی بیهوازی	۸۲/۱۱/۱۲	۶/۵	۸۰۰	۱۴۴۰	۴/۷	۲۸۸	۱۷۵	۸/۲	۱۷	۴
ورودی بیهوازی	۸۳/۳/۳۱	۶/۱	۱۹۵۰	۲۸۰۰	۶	۶۶۰	۳۲۷	۱۰/۱	۲۹	۱۸
ورودی بیهوازی	۸۳/۴/۲۰	۸/۶	۱۰۰۰	۱۲۲۰	۷/۸	۷۴۶	۲۱۸	۱۱/۸	۳۲	۲۴
ورودی بیهوازی	۸۳/۶/۱۱	۶/۷	۱۷۵۰	۳۰۸۰	۶/۴۷	۹۶۸	۱۴۹	۵/۵۵	۳۲	۲۲
خروجی بیهوازی	۸۲/۱۱/۱۲	۷/۳	۵۸۰	۷۹۱	۱/۹۵	۱۹۰	۶۱	۶/۸	۱۶	۹
خروجی بیهوازی	۸۳/۳/۳۱	۸/۲	۷۸۶	۱۴۶۰	۱/۸	۱۴۲	۹۸	۶/۲	۲۹	۱۸
خروجی بیهوازی	۸۳/۴/۲۰	۷/۲	۵۱۶	۱۱۲۶	۲/۳	۱۸۴	۸۴	۷/۴	۳۲	۲۴
خروجی بیهوازی	۸۳/۶/۱۱	۷/۲	۵۱۰	۱۱۶۰	۲/۹	۳۵۰	۳۲	۴/۳۶	۳۱	۲۲
خروجی نهایی	۸۳/۴/۲۰		۸۶/۶	۲۲۰	۱/۹۵	۷۶	۲۳	۵/۶	۳۲	۲۴
خروجی نهایی	۸۳/۶/۱۱		۸۵	۲۰۰	۱/۳۳	۹۸	۲۵	۳/۸۷	۳۱	۲۲

جدول ۳- نتایج نمونه برداری ترکیبی برای تعیین کیفیت فاضلاب ورودی و خروجی حوض بی هوازی و هوازی تصفیه خانه فاضلاب دامنه سهند تبریز بعد از اصلاح و نصب بستر ثابت FIXED-BED از تاریخ ۸۳/۸/۵ تا تاریخ ۸۳/۱۰/۹

نمونه	تاریخ	pH	BOD Mg/l	COD Mg/l	NO ₃ Mg/l	TS Mg/l	OIL Mg/l	PO ₄ Mg/l	درجه حرارت نمونه °C	درجه حرارت محیط mm mx
ورودی بی‌هوازی	۸۳/۸/۵	۶/۸	۱۸۰۰	۲۸۰۰	۱۵/۷	۸۷۲	۹۵	۱۰/۷	۲۷	۸
ورودی بی‌هوازی	۸۳/۸/۱۹	۹/۷	۱۴۵۰	۳۴۰۰	۱۹/۴	۴۶۵	۵۲	۱/۶۳	۲۲	۱
ورودی بی‌هوازی	۸۳/۹/۴	۱۱/۵	۱۲۰۰	۲۴۰۰	۱۶/۲۷	۹۶۰	۴۸	۶/۶۸	۱۷	-۶
ورودی بی‌هوازی	۸۳/۹/۲۲	۹/۴۸	۱۲۰۰	۳۱۰۰	۴	۴۲۸	۶۸	۱۵/۶	۱۷	-۱۲
ورودی بی‌هوازی	۸۳/۱۰/۹	۱۱/۹	۱۴۰۰	۲۶۰۰	۲۰/۶	۱۷۴۴	۹۷	۶/۱۴	۱۷	-۸
خروجی بی‌هوازی	۸۳/۸/۵	۸/۵	۵۰۰	۹۱۰	۴/۸	۱۳۲	۴۳	۵/۸	۲۶	۸
خروجی بی‌هوازی	۸۳/۸/۱۹	۷/۲۵	۷۴۰	۱۹۵۰	۵/۵	۱۰۳	۳۲	۱/۳۹	۲۱	۱
خروجی بی‌هوازی	۸۳/۹/۴	۷/۷۳	۵۲۰	۹۰۰	۵	۱۶۵	۱۷	۴/۰۳	۱۷	-۶
خروجی بی‌هوازی	۸۳/۹/۲۲	۸/۴۳	۴۸۰	۱۶۰۰	۰/۵	۱۴۸	۲۲	۱۳/۸	۱۷	-۱۲
خروجی بی‌هوازی	۸۳/۱۰/۹	۶/۹۳	۵۴۰	۹۲۰	۵/۶	۵۶۰	۲۵	۶/۱	۱۷	-۸
خروجی نهایی	۸۳/۹/۲۲	۸/۲۶	۷۵	۱۸۶	۰/۳۹	۳۶	۳/۸	۹/۳۲	۱۷	-۱۲
خروجی نهایی	۸۳/۱۰/۹	۸/۱	۵۱	۷۲	۵/۴	۱۱۲	۱۴	۴/۸۴	۱۷	-۸

بی‌هوازی برای PO_4 , TS , NO_3 , BOD , COD به ترتیب ۰/۳۰ ، ۰/۴۵ ، ۰/۵۸/۵ ، ۰/۱۷ و ۰/۳۴ به دست آمد.

با توجه به نتایج نمونه برداریهایی که در فصل بهار و تابستان که در تاریخهای ۸۳/۳/۳۱ ، ۸۳/۴/۲۰ و ۸۳/۶/۱۱ انجام شد ، راندمان حذف سیستم بی‌هوازی برای پارامترهای مختلف به صورت زیر می‌باشد :

- راندمان حذف BOD به ترتیب ۰/۵۹/۶ ، ۰/۴۸/۴ و ۰/۷۰

- راندمان حذف COD به ترتیب ۰/۴۷/۸ ، ۰/۴۰/۵ و ۰/۶۲/۲

- راندمان حذف NO_3 به ترتیب ۰/۷۰ ، ۰/۷۰/۵ و ۰/۵۴/۷

- راندمان حذف TS به ترتیب ۰/۷۸/۵ ، ۰/۷۵/۳ و

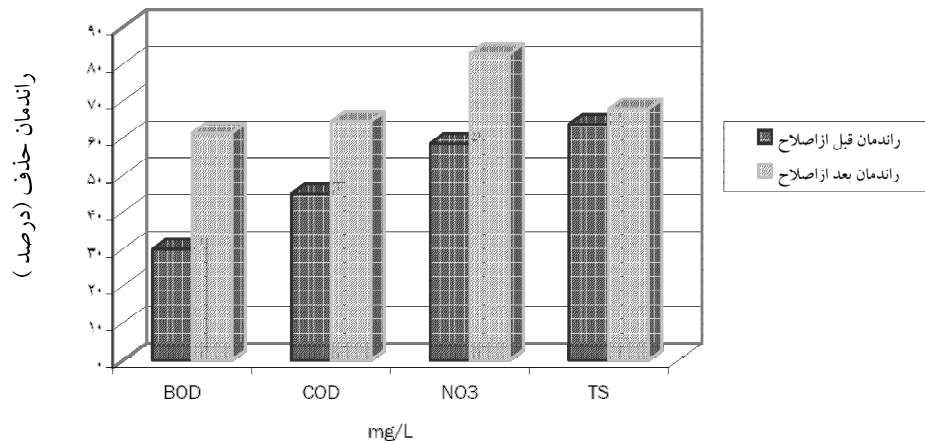
۰/۶۲/۵ ، ۰/۴۸/۴ و ۰/۶۴/۶
 - راندمان حذف NO_3 به ترتیب ۰/۶۹/۴ ، ۰/۷۱/۶ ،
 ۰/۶۹/۲ ، ۰/۸۷/۵ و ۰/۷۲/۸
 - راندمان حذف TS به ترتیب ۰/۸۵ ، ۰/۷۷/۸ ، ۰/۸۲/۸ ،
 ۰/۶۷/۹ و ۰/۶۵/۴ ،
 - راندمان حذف PO_4 به ترتیب ۰/۴۵/۸ ، ۰/۱۴/۷ ،
 ۰/۳۹/۷ ، ۰/۱۱/۵ و ۰/۱۷

نتیجه گیری کلی

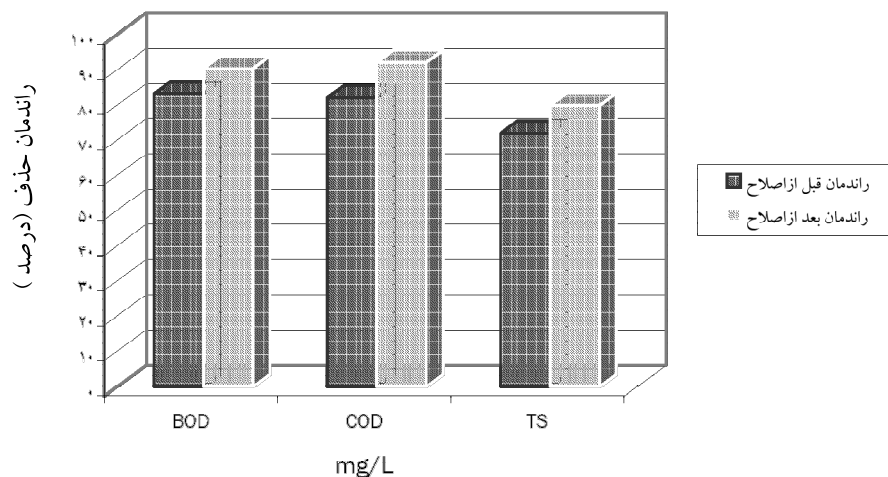
مقایسه داده های تحقیق در خصوص راندمان سیستم بی هوازی به شرح زیر می باشد که در شکل ۳ نشان داده شده است:
 - افزایش راندمان حذف BOD از ۰/۳۰٪ قبل از اصلاح

۰/۶۳/۸
 - راندمان حذف PO_4 به ترتیب ۰/۳۸/۶ ، ۰/۳۷/۳ و ۰/۲۱/۴
فاز دوم
 در این فاز برای افزایش راندمان کار سیستم بی هوازی اقدام به نصب بستر ثابت (Fixed-bed) شد .
 نتایج نمونه برداریهای انجام شده بعد از اصلاح سیستم و نصب بستر ثابت که در تاریخهای ۸۳/۸/۵ ، ۸۳/۸/۱۹ ، ۸۳/۹/۴ ، ۸۳/۹/۲۲ و ۸۳/۱۰/۹ انجام شد، راندمان حذف پارامترهای مختلف به صورت زیر است ،
 - راندمان حذف BOD به ترتیب ۰/۷۲/۲ ، ۰/۵۰ ، ۰/۵۶/۶ ، ۰/۶۰ و ۰/۶۱/۴
 - راندمان حذف COD به ترتیب ۰/۶۷/۵ ، ۰/۴۲/۶ ،

شکل ۳- مقایسه داده های تحقیق در خصوص راندمان سیستم بی هوازی قبل و بعد از اصلاح



شکل ۴- مقایسه داده های تحقیق در خصوص راندمان سیستم هوازی قبل و بعد از اصلاح



2. Andrew H. Baldwin 2000, "construction wetland for treating dairy wastewater", Office of Associated Director, 301.405.2462(MAES) Mary Land Agricultural Experiment Station 1201 Symons Hall, University of Mary Land, College park

3. Mehrasebi M, 1993, A laboratory study of cheese factory wastewater by anaerobic fixed bed system, Public health MS thesis, faculty of Environment, Tarbiat Modares University.

4. A simple method for Wastewater analysis, 1993, WPCF, Translated by Yousefi, University of Mazandaran

5. Carta.F, Alvarez.P, 1999, "aerobic purification of dairy wastewater in continuous regime, reactor with support", process biochemistry, vol.34, PP: 613-619

6. Kent. D.Rauch,G.Morgan powell, 1997, "Dairy processing methods to reduce water use and liquid waste load", cooperative extension service, Kansas state university, am-hattan, kansas

سیستم به ۶۱/۴٪ بعد از اصلاح سیستم
- افزایش راندمان حذف COD از ۴۵٪ قبل از اصلاح سیستم به ۶۴/۶٪ بعد از اصلاح سیستم
- افزایش راندمان حذف NO_x از ۵۸/۵٪ قبل از اصلاح سیستم به ۸۲/۸٪ بعد از اصلاح سیستم
- افزایش راندمان حذف TS از ۶۳/۸٪ قبل از اصلاح سیستم به ۶۷/۹٪ بعد از اصلاح سیستم
- در مورد راندمان حذف PO_x قبل و بعد از اصلاح سیستم تفاوت معنی داری مشاهده نشد.
در مورد سیستم هوازی قبل و بعد از اصلاح سیستم نتایج زیر به دست آمد که در شکل شماره ۴ نشان داده شده است :

- افزایش راندمان حذف BOD از ۸۳/۳٪ قبل از اصلاح سیستم به ۹۰/۵٪ بعد از اصلاح سیستم
- افزایش راندمان حذف COD از ۸۲/۲٪ قبل از اصلاح سیستم به ۹۲/۲٪ بعد از اصلاح سیستم
- افزایش راندمان حذف TS از ۷۲٪ قبل از اصلاح سیستم به ۸۰٪ بعد از اصلاح سیستم
- در مورد راندمان حذف NO_x و PO_x قبل و بعد از اصلاح سیستم تفاوت معنی داری مشاهده نشد.
افزایش راندمان حذف در سیستم بی هوازی بعد از نصب بستر ثابت، به این علت است که بستر ثابت محیطی را فراهم می‌آورد که در آن میکروارگانیسمها با چسبیدن به بستر ثابت بیشتر تکثیر یافته و بر تعداد آنها افزوده می‌شود و اصطلاحاً فیلم میکروبی ثابت را به وجود می‌آورد که در نتیجه آن، مواد آلی زیادی توسط میکروارگانیسمها جذب شده و راندمان حذف مواد آلی بالا می‌رود. همچنین بستر ثابت مانع از شسته شدن فیلم میکروبی نشده که این عمل تاثیر به سزایی در بهبود عملکرد سیستم دارد.

Reference

1. A study on efficiency of FAS System on pilot scale for Treatment of Tehran dairy factory, public health thesis, faculty of medical science, Tarbiat modares University.