

صنعتی و انسانی تولیدی در این کارخانه به ترتیب، در حدود ۸۰۰ و ۳۰۰ مترمکعب در روز است که پس از ترکیب با یکدیگر وارد تصفیه خانه می‌شود.

سیستم تصفیه فاضلاب صنعتی این کارخانه شامل تصفیه مقدماتی، تصفیه بیولوژیکی بی‌هوایی به روش لاگون بی‌هوایی و متعاقب آن تصفیه هوایی به روش لجن فعال است. شکل ۱، شماتیک و مشخصات واحدهای تصفیه خانه و مسیر جریان فاضلاب و لجن را در تصفیه خانه نشان می‌دهد.

نمونه برداری از محلهای مشخص شده بر روی نقشه شماتیک (شکل ۱) و به صورت لحظه‌ای انجام شده و آزمایش‌های تعیین پارامترهای کیفی بر طبق روش‌های استاندارد صورت پذیرفت [۵].

نتایج و بحث

الف - تصفیه بی‌هوایی فاضلاب در لاگون بی‌هوایی

با توجه به غلظت زیاد مواد آلی موجود در این فاضلاب، لاگون بی‌هوایی می‌تواند کارآیی زیادی در افزایش راندمان تصفیه خانه از طریق حذف یا کاهش مواد آلی داشته باشد. زمان ماند فاضلاب در لاگون بی‌هوایی حدود ۷ تا ۱۰ روز و میانگین BOD_5 و COD خروجی از این واحد به ترتیب ۱۳۵۳ و ۲۳۰۰ میلی‌گرم در لیتر است که با توجه به غلظت پارامترها در فاضلاب ورودی (جدول ۱)، میانگین درصد حذف BOD_5 و COD این واحد به ترتیب ۳۶ و ۳۵ درصد می‌باشد.

این عملکرد با در نظر گرفتن زمان ماند معقول در لاگون (۷ تا ۱۰ روز)، عملکرد نسبتاً مناسبی می‌باشد و می‌تواند غلظت آلاینده‌ها را در فاضلاب ورودی به سیستم لجن فعال تا حد زیادی کاهش دهد. لکن با توجه به توان بالای لاگون‌های بی‌هوایی در حذف آلاینده‌ها، راندمان بیشتری از این سیستم انتظار می‌رود و در صورتی که معایب طراحی و بهره‌برداری آن برطرف گردد، راندمان افزایش پیدا خواهد کرد. برخی راهکارهای بهبود عملکرد لاگون مورد نظر شامل موارد زیر است:

مسقف نمودن لاگون و در نتیجه افزایش درجه حرارت فاضلاب، چند قسمتی نمودن این لاگون و

مقدمه

یکی از مهم‌ترین فاضلاب‌های صنعتی، فاضلاب صنایع لبنی است. امروزه از روش‌های مختلف بیولوژیکی برای تصفیه این نوع فاضلاب‌ها استفاده می‌شود و محققین روش‌های هوایی و بی‌هوایی جدیدی را برای تصفیه کامل این فاضلاب پیچیده ابداع نموده‌اند. در این خصوص می‌توان به چند مورد از فعالیت‌هایی که در سال‌های اخیر در این زمینه اجام شده است اشاره نمود.

زیاجین و همکارانش در سال ۲۰۰۲ تصفیه هوایی پساب‌لبنی را با استفاده از یک سیستم یک مرحله‌ای و دو مرحله‌ای راکتور با جریان ناپیوسته متوالی (SBR) مورد بررسی قرار دادند. در سیستم یک مرحله‌ای SBR، فاضلاب‌لبنی با غلظت COD حدود ۱۰۰۰ و ۲۰۰۰ میلی‌گرم در لیتر برای زمان‌های ماند (HRT) مختلف مورد آزمایش قرار گرفته است. نتایج این تحقیق نشان می‌دهد که زمان ماند یک روزه برای تصفیه فاضلاب با غلظت COD برابر ۱۰۰۰ میلی‌گرم در لیتر کافی بوده و در این شرایط ۸۰ درصد COD حذف می‌گردد [۱].

گاریدو و همکارانش در سال ۲۰۰۱ از دو راکتور متوالی شامل یک فیلتر بی‌هوایی و یک راکتور با جریان ناپیوسته متوالی برای تصفیه پساب یک آزمایشگاه صنعتی آنالیز شیر استفاده نمودند. COD و نیتروژن کل حذف شده در این سیستم تصفیه فاضلاب، به ترتیب برابر ۹۸ و ۹۹ درصد بوده است [۲].

رایز و همکارانش در سال ۲۰۰۱ اصول طراحی و اتوماسیون فرآیند تصفیه به روش SBR بی‌هوایی را برای فاضلاب‌صنایع‌لبنی پایه‌ریزی نموده‌اند [۳]. کارپیسکاک و همکارانش در سال ۱۹۹۹ از فناوری تالاب مصنوعی برای تصفیه پساب‌های لبنی در صحرای سونوران استفاده نمودند. این فناوری از دو سیستم اولیه، شامل واحدهای جدا کننده مواد جامد لاگون‌های بی‌هوایی، و سیستم ثانویه، شامل واحدهای تالابی^۱، تشکیل شده است [۴].

فاضلاب‌صنایع‌لبنی کارخانه شیر پاستوریزه مورد نظر شامل پساب نسبت و شوی دستگاه‌ها و سالن‌های تولید و نیز بخشی از آب پنیر واحد پنیرسازی می‌باشد. حجم فاضلاب

تعیین کارایی تصفیه خانه فاضلاب در یک شرکت شیر پاستوریزه

علی فیصری* محمدعلی کاظمی** عباس فرازمند***

(دریافت ۸۰/۱۰/۱۴ پذیرش ۸۲/۵/۱۵)

چکیده

امروزه تحقیقات گسترده‌ای برای استفاده از روش‌های جدید تصفیه فاضلاب صنایع‌لبنی نظری راکتورهای با جریان ناپیوسته بی‌هوایی، فیلترهای بی‌هوایی (AF)، راکتورهای بی‌هوایی حذف مواد جامد با جریان رو به بالا و مرداب‌های مصنوعی صورت گرفته است. در کشور ما نیز صنایع‌لبنی یکی از مهم‌ترین صنایع‌غذایی محسوب می‌شود و فاضلاب‌صنایع‌لبنی حاصل از آن از آلاینده‌های مهم زیست‌محیطی می‌باشد. در این مطالعه موردی سیستم تصفیه فاضلاب‌صنایع‌لبنی شرکت شیر پاستوریزه به عنوان یکی از تصفیه‌خانه‌های فاضلاب‌صنایع‌لبنی انتخاب و با هدف معرفی و ارزیابی عملکرد آن از جنبه‌های مختلف فرایندی مورد بررسی و تجزیه و تحلیل قرار گرفته است. همچنین در این مقاله راهکارهایی برای بهبود عملکرد سیستم موجود ارائه شده است. سیستم تصفیه ترکیبی موجود، از عملکرد مناسبی برخوردار است. به طوری که راندمان حذف BOD_5 ، و COD در سیستم لاگون بی‌هوایی در حدود ۳۵ درصد و در بخش لجن فعال حدود ۶۱ درصد و راندمان مجموع دو سیستم بی‌هوایی و لجن فعال که راندمان کل تصفیه خانه را شامل می‌شود حدود ۹۶ درصد می‌باشد.

واژه‌های کلیدی : صنایع‌لبنی، فاضلاب، شیر پاستوریزه.

Performance of a Dairy Wastewater Treatment Plant

Gheisari, A., * Kazemi, M.A., * Farazmand, A. **

*Water and Wastewater Consulting Engineers (WWCE).

** Research Center for Science & Technology

Abstract

There are several methods for wastewater treatment of dairy industries throughout the world.

A lot of research work has recently been directed toward new wastewater treatment methods such as aerobic and anaerobic Sequencing Batch Reactor (SBR), Anaerobic Filter (AF), Upflow Anaerobic Solid Removed (UASR) and Constructed Wetlands (CW).

In Iran dairy industry effluents as a source of environmental pollution is important.

In the present case study, we have evaluated the wastewater treatment process used in Milk industry and proposed ways for upgrading its performance.

The system includes a pretreatment followed by a biological treatment unit which consists of an anaerobic lagoon and an activated sludge process.

Results showed that the performance of the system was satisfactory.

BOD_5 and COD removal efficiencies were about 35% and 61% for anaerobic lagoon and activated sludge respectively. The total efficiency of the system was found about 96%.

^۱Wetland Cells

* کارشناس ارشد شرکت مهندسین مشاور طرح و تحقیقات آب و فاضلاب

و عضو هیأت علمی آموزشکده مهاجر

** مدیر عامل شرکت مهندسین مشاور طرح و تحقیقات آب و فاضلاب

*** عضو هیأت علمی پژوهشکده علمی صنعتی اصفهان

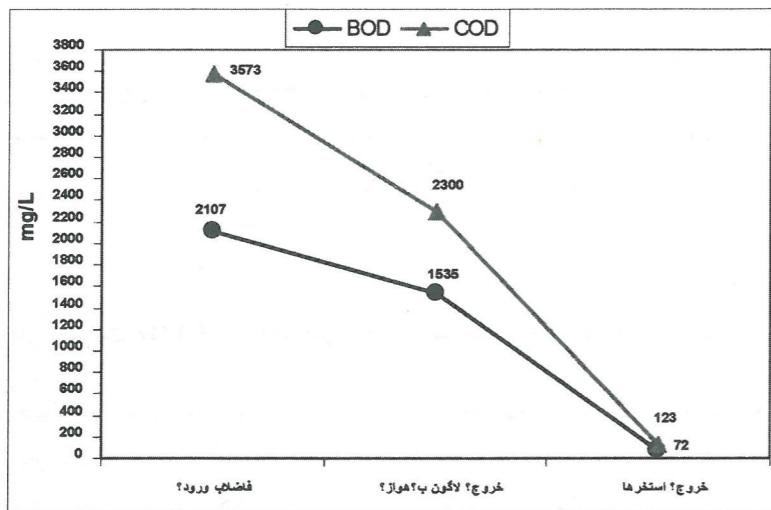
ب- تصفیه فاضلاب به روش لجن فعال:
فاضلاب پس از عبور از سیستم بی‌هوایی، وارد سیستم
لجن فعال شده و ادامه فرآیند تصفیه در واحد هوادهی-
تهشینی دنبال می‌گردد.

تخلیه به موقع و متناوب لجن، عدم انتقال لجن اضافی
که به حوض بی‌هوایی وارد می‌گردد و جلوگیری از
کاهش حجم مؤثر لاغون.

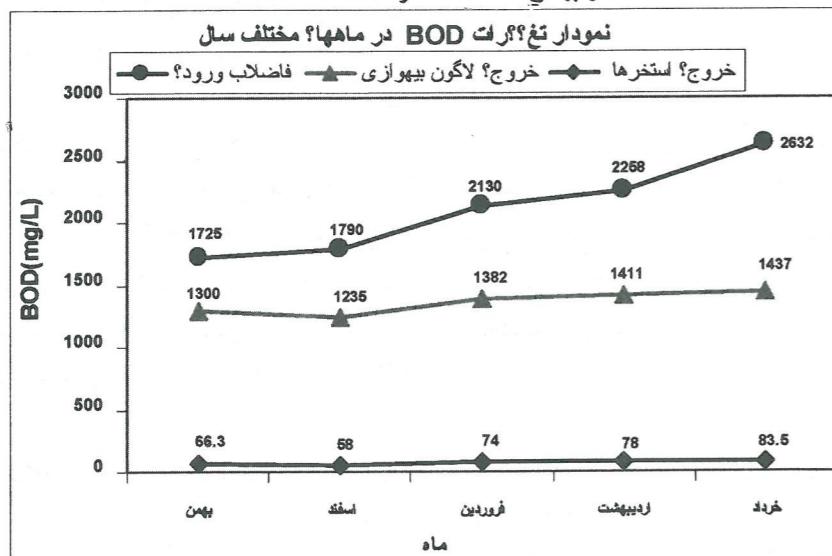
جدول ۱- مشخصات فاضلاب ورودی و خروجی از لاغون بی‌هوایی*.

COD(mg/L)	BOD ₅ (mg/L)	پارامتر
۳۵۷۳	۲۱۰۷	فاضلاب ورودی
۲۳۰۰	۱۳۵۳	فاضلاب خروجی

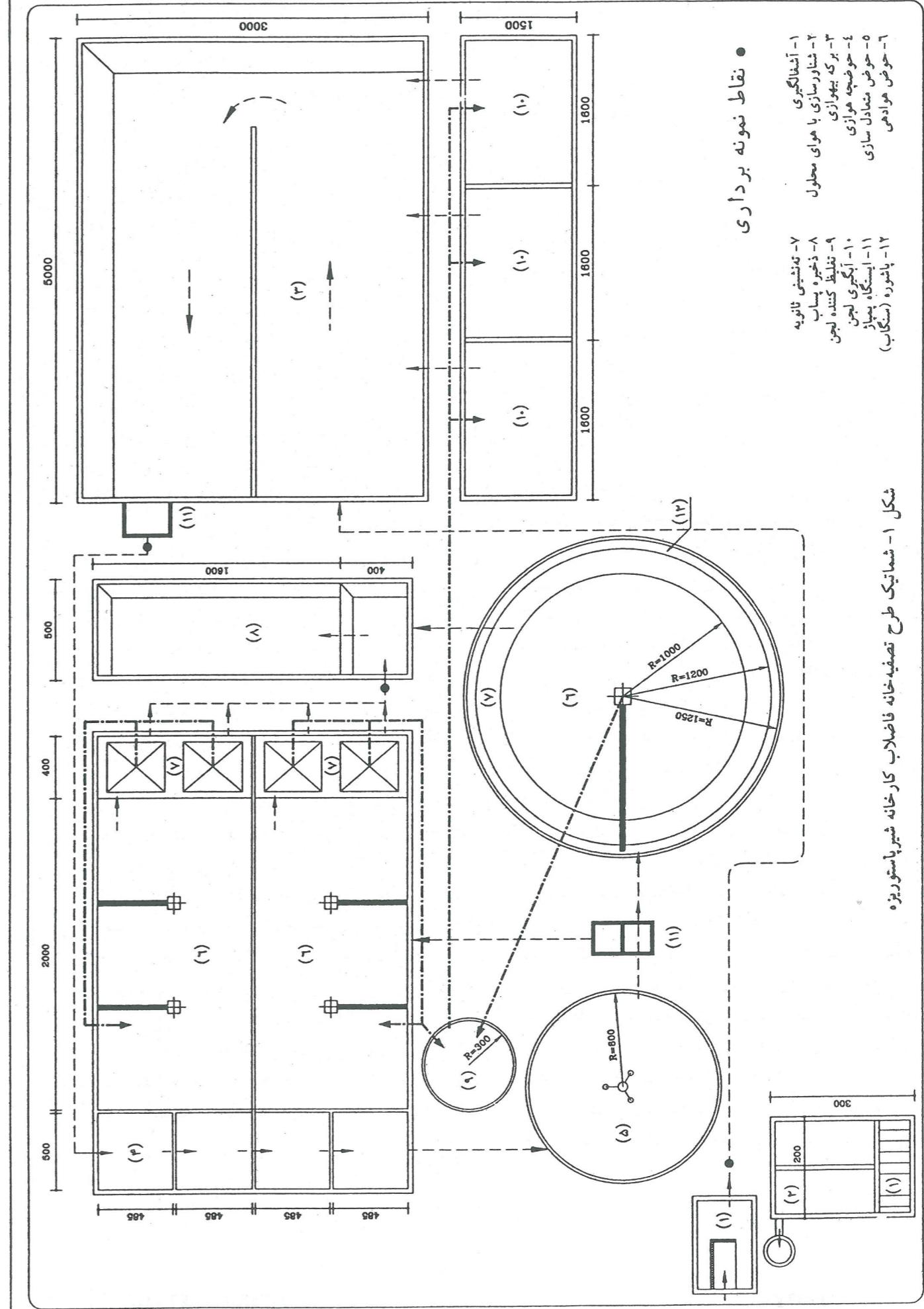
* مقادیر مربوط به میانگین ماههای ۱۳۸۰ تا خرداد ۱۳۸۱ می‌باشد.



شکل ۲- نمودار تغییرات میانگین BOD و COD در فاضلاب ورودی و خروجی از لاغون بی‌هوایی و استخرهای تهشینی (از بهمن ۱۳۸۰ تا خردادماه ۱۳۸۱)



شکل ۳- نمودار تغییرات BOD در واحدهای مختلف سیستم موجود در ماههای مختلف سال ۱۳۸۰ و ۱۳۸۱



شکل ۱- شماتیک طرح تصفیه خانه فاضلاب کارخانه شیرپاشتوروزه

- نقاط نمونه بردازی
- ۱- آشناگیری
- ۲- شناورسازی با هوای مخلوط
- ۳- برک بیهوایی
- ۴- خونه منadel سازی
- ۵- خونه هوادهی
- ۶- آشناگیری (تکنیک لامبرت)
- ۷- آشناگیری (تابعی)
- ۸- آشناگیری (سلگاب)
- ۹- آشناگیری (سلگاب)

برای خشک کردن لجن نیاز دارد. لذا برای بهبود وضعیت دفع لجن در این کارخانه نیاز به حوضچه بزرگ‌تر تغليظ لجن و سطح زیادتری برای آبگیری و خشک کردن لجن می‌باشد.

تشکر و قدردانی

بدینوسیله از مسئولین محترم تصفیه‌خانه فاضلاب شرکت شیرپاستوریزه که ما را در انجام این تحقیق یاری نمودند صمیمانه تشکر و قدردانی می‌گردد.

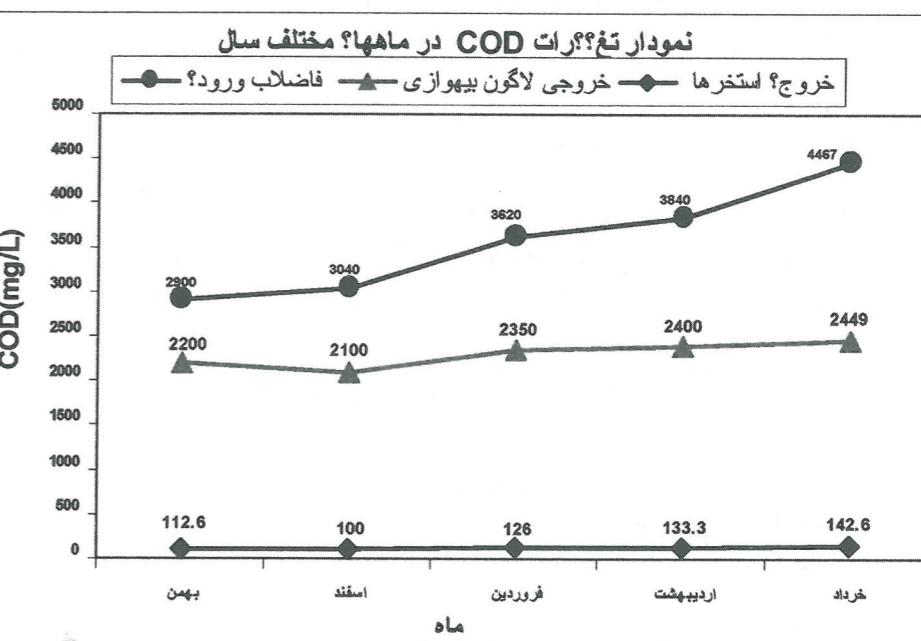
(ازت و فسفر) و هم‌چنین پارامترهای میکروبی نظری MPN و تعداد تخم انگل در پساب به طور مداوم اندازه‌گیری و کنترل شود.

د- تغليظ و آبگیری لجن

به دليل اين که حجم حوضچه تغليظ لجن (۱۱۳ مترمکعب) برای حجم فاضلاب کارخانه قبل از توسعه آن در نظر گرفته شده است و با توجه به میزان لجن تولیدی در این تصفیه‌خانه در حال حاضر کافی نمی‌باشد، لذا کم بودن زمان ماند لجن در این حوضچه منجر به کم شدن راندمان این حوض و در نتیجه پر آب بودن لجن خروجی از آن می‌گردد، که این امر به سطح بیشتر بستر

منابع

- 1- Xiujn, Li., (2002). "Aerobic Treatment of Dairy Wastewater with Sequencing Batch Reactor Systems", Springer-Verlag.
- 2- Garrido, J.M., (2001). "Carbon and Nitrogen Removal from Wastewater of a Industrial Dairy Laboratory with a Coupled Anaerobic Filter-Sequencing Batch Reactor of System", Water Science and Technology, 43:3:249-256.
- 3- Ruiz, C., (2001). "The Anaerobic SBR Process Basic Principles for Design and Automation", Water and Wastewater, Vol. 43 :3., PP: 201-208.
- 4- Karpiscak, M., (1999). "Management of Dairy Waste in the Sonoran Desert Wetland Technology", Water Science and Technology, Vol. 40, No. 3, PP: 57-65.
- 5- Standard Methods for the Examination of Water and Wastewater, (1995). 19th edn, America n Public Health Association \ Water Pollution Control Federation \ American Water work Association, Washington DC., USA.



شکل ۴- نمودار تغییرات COD در واحدهای مختلف سیستم موجود در ماههای مختلف سال ۱۳۸۰ و ۱۳۸۱

سیستم لجن فعال موجود در حال حاضر از کارآیی نسبتاً بالا و مناسبی برخوردار بوده و میزان اکسیژن محلول اندازه‌گیری شده در تانک هوادهی و غلظت MLSS در آن، در طول عملیات بهره‌برداری کنترل می‌شود که متوسط این مقادیر به ترتیب $1/3$ و 4200 میلی‌گرم در لیتر می‌باشد. از طرفی با دقت در رنگ لجن خروجی از واحدهای هوادهی (قهوهای روشن)، نسبت به رنگ لجن در حوضهای هوادهی سیستم‌های لجن فعال فاضلاب خانگی (قهوهای تیره)، می‌توان به عملکرد خوب این واحدها اذعان نمود. راندمان کلی سیستم تصفیه به روش لجن فعال در این تصفیه‌خانه از نظر میزان حذف COD و BOD به عنوان پارامترهای اصلی کیفی فاضلاب در حدود 60 درصد می‌باشد. هم‌چنین با توجه به جدول ۲ و شکل ۲، راندمان کلی تصفیه‌خانه در مورد پارامترهای COD و BOD

جدول ۲- خصوصیات فاضلاب ورودی و پساب خروجی از تصفیه‌خانه (میانگین ماههای بهمن ۱۳۸۰ تا خرداد ۱۳۸۱)

پارامتر	COD(mg/L)	BOD ₅ (mg/L)
فاضلاب ورودی	۳۵۷۳	۲۱۰۷
فاضلاب خروجی	۱۲۳	۷۲