

بررسی کارایی بیوراکتور غشایی (Flat sheet) از نوع صفحه‌ای (MBR) در تصفیه بیولوژیکی فاضلاب شهری تصفیه‌خانه جنوب اصفهان در مقیاس پایلوت

سمیه فاضلی^۱، محمد مهدی امین^۲، امیر حسام حسنی^۳، علی ترابیان^۴

چکیده

مقدمه: هدف از انجام این مطالعه بررسی کارایی بیوراکتور غشایی (Membrane bioreactor MBR) از نوع صفحه‌ای (sheet) در حذف COD₅ و BOD₅ در تصفیه‌خانه فاضلاب شهری جنوب اصفهان بود.

روش‌ها: در این مطالعه، یک بیوراکتور غشایی صفحه‌ای مستغرق با حجم ۱۴۰ لیتر، با استفاده از غشای میکروفیلتراسیون (MF) یا (Microfiltration membrane) به مدت ۱۰۹ روز و با زمان ماند هیدرولیکی ۲۰ ساعت در تصفیه‌خانه فاضلاب شهری جنوب اصفهان تغذیه گردید.

یافته‌ها: راهبری بیوراکتور در غلظت MLSS معادل ۷۸۰۰ میلی گرم در لیتر، به طور متوسط راندمان حذف COD و BOD₅ به ترتیب میزان ۹۵ درصد و ۹۹ درصد را حاصل نمود.

نتیجه‌گیری: سیستم FS-MBR (Flat sheet membrane bioreactor) می‌تواند به دلیل کیفیت بالای پساب خروجی و حذف COD و BOD₅ طبق استانداردهای تخلیه به آب‌های پذیرنده در مقیاس بزرگ مورد استفاده قرار گیرد.

واژه‌های کلیدی: غشای صفحه‌ای، بیوراکتور غشایی، میکروفیلتراسیون، فاضلاب شهری، غشای مستغرق.

نوع مقاله: تحقیقی

پذیرش مقاله: ۱۱/۱۰/۲۹

دریافت مقاله: ۱۱/۱/۲۷

شهری در اروپا در سال ۱۹۹۸ راه اندازی شد. MBR ترکیبی از یک سیستم رشد معلق لجن فعال و فرایند جداسازی غشایی می‌باشد. در بیوراکتور غشایی برای جداسازی پساب تصفیه شده، از میکرووارگانیسم‌های داخل مایع مخلوط، از میکروفیلتراسیون یا اولترا فیلتراسیون استفاده می‌شود. این سطح از فیلتراسیون موجب می‌شود که پساب خروجی از واحد تصفیه، از کیفیت بسیار بالایی برخوردار باشد و نیازی به مراحل تهذیبی و عبور از فیلتر شنی نباشد (۳، ۲). مرحله

مقدمه به دلیل عدم گستردگی منابع آب آشامیدنی، تصفیه فاضلاب و بازیابی آن امری ضروری است. توسعه فرایندهای جداسازی غشایی از اوایل سال ۱۹۷۰ آغاز گردیده، به عنوان جایگزین مناسبی برای زلال‌سازهای ثانویه متدائل در سیستم تصفیه لجن فعال مورد توجه است (۱). فرایند MBR (Membrane bioreactor) یک فرایند پیشرفته و مورد اعتماد برای تصفیه فاضلاب است. اولین سری MBRها برای تصفیه فاضلاب

۱- دانشجوی کارشناسی ارشد مهندسی محیط زیست، دانشکده محیط زیست و انرژی، دانشگاه آزاد اسلامی، واحد علوم و تحقیقات تهران، تهران، ایران.
۲- استادیار، مرکز تحقیقات محیط زیست، دانشگاه علوم پزشکی اصفهان، اصفهان، ایران (نویسنده مسؤول)

Email: amin@hlth.mui.ac.ir

۳- استادیار، دانشکده محیط زیست و انرژی، دانشگاه آزاد اسلامی، واحد علوم و تحقیقات تهران، تهران، ایران.
۴- استاد، دانشکده محیط زیست، دانشگاه تهران، تهران، ایران.

کل $\log \frac{7}{2}$ به دست آمد (۱). در ایران تنها بر روی غشای Hollow fiber پژوهش صورت گرفته، که می‌توان به ارزیابی راندمان بیوراکتور غشایی Hollow fiber برای تصفیه فاضلاب شهری توسط دکتر نقی زاده در مقایس پایلوت اشاره کرد که راندمان حذف ترکیبات آلی و نیتروژن را در SRT های مختلف (۴۰، ۳۰، ۲۰، ۱۰ روز) تحت فاضلاب شهری مصنوعی با جریان پیوسته تعیین نمود. میانگین حذف COD، نیتروژن ۹۸/۱ درصد، کچال (TKN)، TN و TP به ترتیب ۹۹/۳ درصد، ۹۸/۱ درصد، ۸۵/۵ درصد و ۵۲ درصد بود. به علاوه غلظت‌های نیترات و نیتریت در مرحله آخر کاهش خوبی داشت و به ترتیب به ۵/۳ و ۰/۰۴۷ میلی‌گرم در لیتر رسید و به این ترتیب استفاده موقوفیت‌آمیز این غشا را در تصفیه فاضلاب و بازیابی آب بیان می‌کند (۳).

این تحقیق برای اولین بار در ایران به وسیله غشای نوع صفحه‌ای (Flat sheet) در مقایس پایلوت با هدف تصفیه فاضلاب شهری تصفیه‌خانه جنوب اصفهان انجام گرفت.

روش‌ها

این مطالعه از نوع مداخله‌ای بود که به مدت ۱۰۹ روز با غشای نوع Flat Sheet مورد بهره‌برداری قرار گرفت. فاضلاب ورودی به راکتور به وسیله پمپ از حوضچه تهشینی اولیه تصفیه‌خانه فاضلاب شهری جنوب اصفهان به درون راکتور تزریق و بعد از هوادهی و فیلتراسیون توسط پمپ دیگر به سمت خروجی هدایت شد. ابعاد تانک هوادهی به ترتیب طول، عرض و ارتفاع $۱۳۰ \times ۲۳ \times ۶۵$ سانتی‌متر مکعب و حجم مؤثر تانک هوادهی ۱۴۰ لیتر بود. در شکل ۱ شماتیک پایلوت مورد استفاده مشاهده می‌شود.

هوادهی توسط دیفیوزرهای تعییه شده در قسمت تحتانی غشا صورت گرفت. هوادهی نقش تأمین اکسیژن، اختلاط و جلوگیری از گرفتگی غشا را به عهده داشت. نمونه‌ها از قسمت ورودی و خروجی راکتور به تعداد ۱۱۰ نمونه COD و ۷۸ نمونه BOD_5 گرفته شده، آزمایش‌های مذکور بر اساس کتاب روش‌های استاندارد برای آزمایشات آب و فاضلاب

تهشینی فرایند لجن فعال متداول به وسیله مرحله فیلتراسیون غشا جایگزین می‌شود و به طور ویژه فضای مورد نیاز را کاهش می‌دهد و کیفیت پساب به دلیل حذف جامدات معلق و مواد کلوئیدی افزایش می‌یابد (۴).

در سال‌های اخیر فرایند بیوراکتور غشایی کشش جهانی گسترده و عامه‌پسندی برای تصفیه فاضلاب خانگی/شهری، فاضلاب صنعتی، آب آشامیدنی/سطحی، آبیاری و آب فرایندی به دست آورده است (۵). بیوراکتورهای غشایی به دو صورت غوطه‌ور و جانبی ساخته می‌شوند. در نوع غوطه‌ور، غشا درون بیوراکتور قرار دارد و در نوع جانبی غشا خارج از بیوراکتور قرار گرفته است. غشاها غوطه‌ور هزینه پمپاژ، هزینه عملیاتی و تناوب شستشوی کمتر در مقایسه با نوع جانبی دارند. در مقابل، غشاها جانبی هزینه هوادهی و سرمایه‌گذاری کمتری نسبت به غشاها غوطه‌ور دارند (۶). حدود اطمینان به این فرایند و فاوری رو به افزایش پیدا کرده، امکان دریافت اطلاعات بهره‌برداری از منابع مختلف نظریه کتاب‌ها، سایت‌های اینترنتی و گروه‌های تخصصی فراهم شده است. به دلیل ارتقای قوانین و افزایش محدودیت برای تحیله پساب‌ها در پهنه‌های آبی، گردانندگان تصفیه‌خانه‌ها مجبور هستند که به فکر ارتقای تصفیه‌خانه‌های خود با حداقل تغییرات باشند. در نتیجه به دلیل توانایی‌های MBR میزان استقبال از این فناوری به شدت در حال افزایش است (۸).

از تحقیقات انجام شده بر روی FS-MBR در سطح جهانی می‌توان به تحقیق Jin Kie Shim (۷) بر روی غلظت‌های بهره‌برداری و طراحی برای تصفیه فاضلاب با استفاده از بیوراکتور مستعرق از نوع Flat sheet اشاره نمود، که در زمان ۹۸ ماند هیدرولیکی ۱۶-۱۲ ساعت درصد حذف COD بالای ۹۵ درصد و نیتریفیکاسیون بالای ۹۵ درصد به دست آمد (۹). همچنین بررسی Grelot (۱۰) بر روی سیستم فیلتراسیون MBR با استفاده از Flat sheet جدید مورد ارزیابی قرار داد که راندمان حذف COD ۹۶/۶ درصد، نیتروژن کل ۵۴/۴ درصد و کلiform

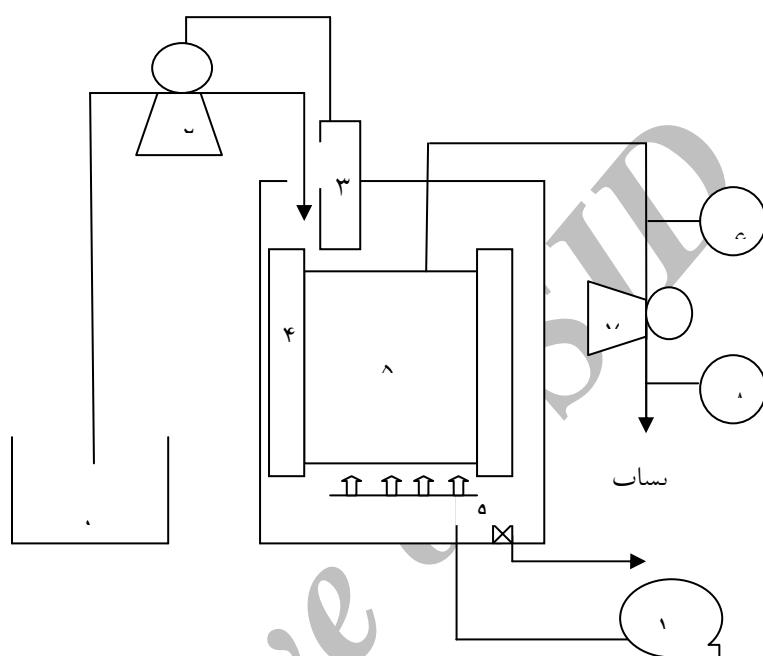
نتایج حاصل در نمودار ۱ و ۲ مشاهده می‌شود.

(۲۰۰۵) و در آزمایشگاه تصفیه‌خانه جنوب اصفهان انجام شد.

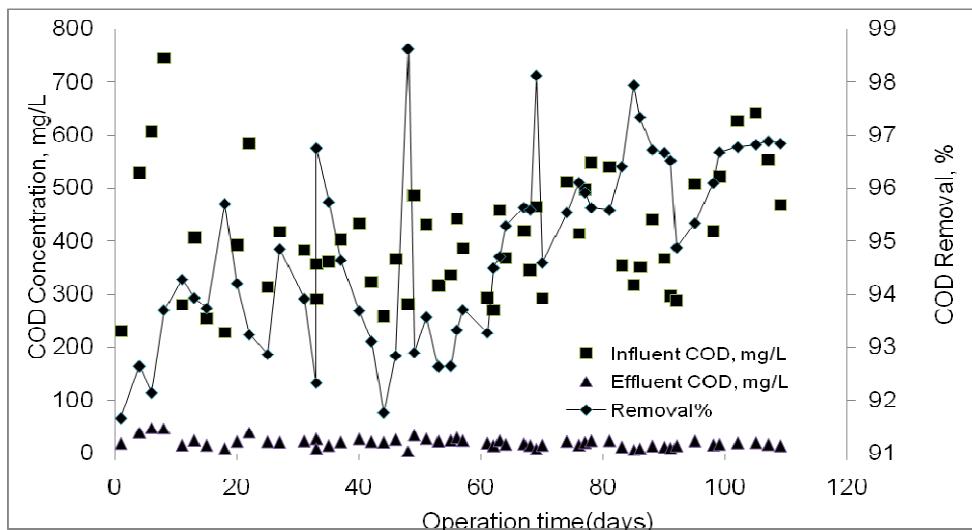
زمان ماند هیدرولیکی ۲۰ ساعت در نظر گرفته شد.

یافته‌ها

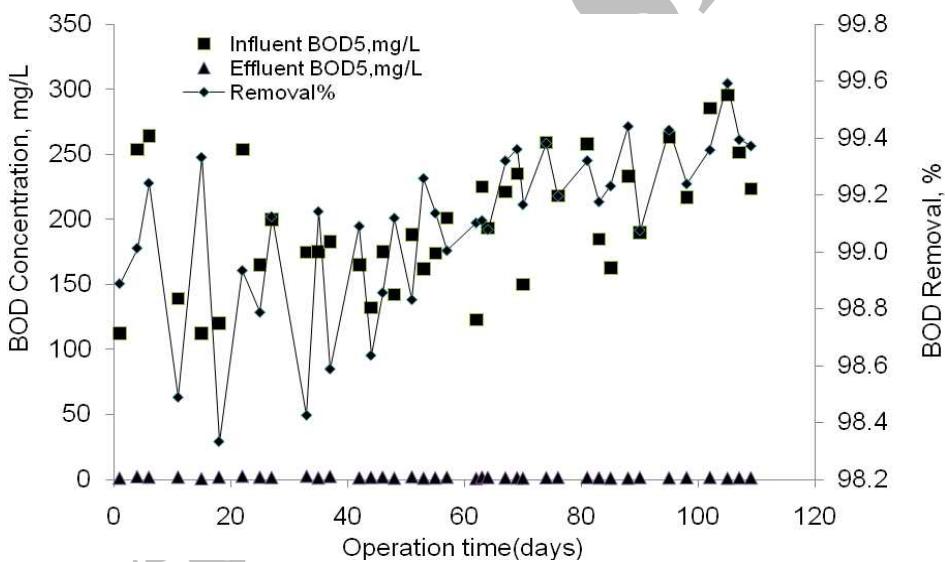
در این مطالعه راندمان حذف COD₅ و BOD₅ بررسی شد که



شکل ۱: شماتیک اجزای پایلوت مورد استفاده در مطالعه: (۱) حوضچه ته‌نشینی اولیه، (۲) پمپ مکش ورودی، (۳) سنسور قطع و وصل جریان ورودی به پایلوت، (۴) صفحه نگهدارنده غشا، (۵) غشای Flat Sheet، (۶) فشارسنج، (۷) پمپ مکش خروجی، (۸) فلومتر، (۹) شیر تخلیه لجن، (۱۰) پمپ دمنده هوا



نمودار ۱: غلظت و راندمان حذف COD در روزهای بهره‌برداری

نمودار ۲: تغییرات غلظت و راندمان حذف BOD₅ در روزهای بهره‌برداری بیورآکتور غشایی

مشاهده گردید. با توجه به این که هنوز رشد بیومس در سیستم به حد کافی نرسیده است تا بتواند راندمان حذف بهتری داشته باشد، بنابراین در این مرحله، غشا نقش اساسی در حذف بار آلی ایفا نموده است.

طبق نمودار ۱ کمترین COD ورودی به سیستم ۲۲۸ میلی‌گرم بر لیتر با خروجی ۹/۷۸ میلی‌گرم بر لیتر و راندمان حذف ۹۵/۷ درصد مشاهده گردید. همچنین بیشترین COD ورودی به سیستم ۴۷ میلی‌گرم بر لیتر با خروجی ۱۹/۲۳

بحث

طبق نمودار ۱ بیشترین راندمان حذف COD ۹۸/۶۳ درصد با ورودی ۲۸۱/۳ میلی‌گرم بر لیتر و خروجی ۳/۸۴ میلی‌گرم بر لیتر در روز چهل و هشتم بهره‌برداری مشاهده گردید، که نشان می‌دهد در شرایط مناسب بیولوژیکی راندمان حذف COD توسط سیستم بسیار بالا است. همچنین کمترین میزان میزان حذف COD در روز ۷۷ با ورودی ۲۳۰/۷۷ میلی‌گرم بر لیتر و خروجی ۹۱/۷۷ درصد مشاهده گردید. همچنین بیشترین COD خروجی ۱۹/۲۳ میلی‌گرم بر لیتر در روزهای اول بهره‌برداری

BOD₅ بیشتر از تصفیه بیولوژیکی می‌باشد. متوسط راندمان حذف ۹۹/۱ درصد به دست آمد. این یافته‌ها با مطالعه Shim مطابقت دارد که خروجی BOD₅ کمتر از ۳ میلی‌گرم بر لیتر را گزارش کرده است (۹). در بررسی دیگری توسط Melin و همکاران راندمان‌های حذف BOD₅ بیش از ۹۷ درصد و برای COD بین ۸۹-۹۸ درصد گزارش شده است (۲).

یافته‌های این مطالعه توانایی بالای سیستم بیوراکتور غشایی در حذف بار آلودگی فاضلاب شهری به ویژه در تصفیه‌خانه جنوب اصفهان را نشان می‌دهد. آن چه در تصفیه توسط این سیستم مؤثر است، غشا و وضعیت بیولوژیکی سیستم به همراه راهبری بهینه می‌باشد. بنابراین با طراحی دقیق و راهبری مناسب، این سیستم در آینده می‌تواند به طور گسترده و با اهداف مشخص مانند بازیابی واستفاده مجدد آب مورد استفاده قرار گیرد.

تشکر و قدردانی

این مقاله نتیجه طرح تحقیقاتی با پشتیبانی مالی شرکت آب و فاضلاب اصفهان می‌باشد. بدین وسیله از مساعدت ویژه معاونت محترم بهره‌برداری شرکت آب و فاضلاب استان اصفهان جناب آقای مهندس مرتضوی و همچنین پرسنل محترم تصفیه‌خانه فاضلاب شهری جنوب اصفهان به خصوص مدیر تصفیه‌خانه، جناب آقای مهندس هراتیان تشکر و قدردانی می‌گردد.

References

1. Grelot A, Tazi-Pain A, Weinrich L, Lesjean B, Grasmick A. Evaluation of a novel flat sheet MBR filtration system. Desalination 2009; 236:111-119.
2. Melin T, Jefferson B, Bixio D, Thoeye C, De,Wild W, De Koning J, Van der Graf J, Wintgens T. Membrane bioreactor technology for wastewater treatment and reuse. Desalination 2006;187: 271-282.
3. Naghizadeh A, Mahvi AH, Vaezi F, Naddafi K. Evaluation of hollow fiber membrane bioreactor efficiency for municipal wastewater treatment. Iran. J. Environ. Health Sci. Eng. 2008; 5(4):257-68.
4. Germain E, Nelles F, Drews A, Pearce P, Kraume M, Reid E, Judd S J, Stephenson T. Biomass effects on oxygen transfer in membrane bioreactors. Water Research 2007; 5:1038-1044.
5. Achili A, Cath T, Marchand E, Childress A. The forward osmosis membrane bioreactor: A low fouling alternative to MBR processes. Desalination 2009; 239:10-21.
6. Wang Zh, Wu Z, Mai S, Yang C. Research and applications of membrane bioreactors in china progress and prospect. Separation and Purification Technology 2008; 62:249-263.

میلی‌گرم بر لیتر و راندمان حذف ۹۳/۷ درصد مشاهده گردید، که توانایی سیستم در تحمل شوک وارد به سیستم و راندمان مناسب حذف در این سیستم را نشان می‌دهد. متوسط راندمان حذف COD، ۹۴/۸۷ درصد به دست آمد. این یافته با ارزیابی سیستم FS-MBR توسط Grelot حذف COD را ۹۶/۶ درصد نشان می‌دهد (۱). نمودار ۱ تغییرات زیادی را در سیستم نشان می‌دهد که علت آن نوسانات زیاد غلظت COD فاضلاب خام ورودی در تصفیه‌خانه فاضلاب جنوب اصفهان بود. با وجود این، به دلیل شرایط بیولوژیکی پایدار در سیستم، خروجی سیستم از ثبات بالای برخوردار است.

رونده حذف COD نسبت به ابتدا روند رو به رشدی است که به دلیل نیاز به تطابق میکرووارگانیسم‌ها با محیط و بهبود شرایط بیولوژیکی با گذشت زمان توجیه منطقی دارد.

طبق نمودار ۲ بیشترین راندمان حذف BOD₅ ۹۹/۵۹ درصد با ورودی ۲۹۵/۳ میلی‌گرم بر لیتر و خروجی ۱/۲ میلی‌گرم بر لیتر، مربوط به زمانی است که شرایط تصفیه بیولوژیکی سیستم مناسب است. کمترین راندمان حذف BOD₅ ۹۸/۳۳ درصد با ورودی ۱۲۰ میلی‌گرم بر لیتر و خروجی ۲ میلی‌گرم بر لیتر مشاهده گردید. همچنین کمترین میزان BOD₅ ورودی ۱۱۲/۵ میلی‌گرم بر لیتر با خروجی ۰/۷۵ میلی‌گرم بر لیتر و راندمان حذف ۹۹/۳ درصد در روزهای ابتدایی بهره‌برداری مشاهده شد. در این مرحله زمانی بار بیولوژیکی سیستم بسیار پایین است و تأثیر غشا در حذف

7. Till S, Membrane bioreactors: Wastewater treatment applications to achieve high quality effluent. 64th annual water industry engineers and operator's conference 2001; 57-63.
8. Judd S, Principles and applications of membrane bioreactors in water and wastewater treatment. 1st ed. Elsevier Ltd; 2006: 11-13.
9. Shim Jk, Yoo IK, Lee YM. Design and operation considerations for wastewater treatment using a flat submerged membrane bioreactor. Process Biochemistry 2002; 38: 279-285.

Archive of SID

Survey of using flat sheet membrane bioreactor (FS-MBR) for biological treatment of municipal wastewater in Isfahan south wastewater treatment plant in pilot scale

Somayeh Fazeli¹, Mohammad Mehdi Amin², Amir Hesam Hassani³, Ali Torabian⁴

Abstract

Introduction: The purpose of this study was to investigate the efficiency of flat sheet membrane bioreactor (FS-MBR) in BOD5 and COD removal of Isfahan south municipal wastewater treatment plant.

Methods: In this study a submerged FS-MBR, with 140 liters volume was fed using microfiltration membrane (MF) during 109 days and hydraulic retention time of 20 hours.

Findings: The MBR application in MLSS concentration of 7800 mg/L achieved an average efficiency removal of 95% and 99 % in COD and BOD5, respectively.

Conclusion: It is concluded that FS-MBR could be used in the large scales of municipal wastewater treatment plants due to the removal effluent high quality and the removal of the COD, BOD5 in accordance with effluent discharge standards.

Key words: Flat Sheet, Membrane Bioreactor, Microfiltration, Municipal Wastewater, Submerged Membrane

1- MSc of Environmental Engineering, School of Environment and Energy, Science and Research Branch, Islamic Azad University of Tehran, Tehran, Iran.

2- Assistant Professor, Environment Research Center, Isfahan University of Medical Sciences, Isfahan, Iran. (Corresponding Author)
Email: amin@hith.mui.ac.ir

3- Assistant Professor, School of Environment and Energy, Science and Research Branch, Islamic Azad University of Tehran, Tehran, Iran.

4- Professor, Faculty of Environment, Tehran University, Tehran, Iran.