

ORIGINAL ARTICLE

Performance of Pilot-Scale Attached Growth Baffled Waste Stabilization Ponds in Coliform Removal

Hossein Sasani¹, Naser Mehrdadi², Behnoush Aminzadeh³, Afshin Takdastan⁴

¹ PHD Student in Environmental Engineering, Faculty of Environment, University of Tehran, Tehran, Iran

² Professor, Department of Environmental Engineering, Faculty of Environment, University of Tehran, Tehran, Iran

³ Assistant Professor, Department of Environmental Engineering, Faculty of Environment, University of Tehran, Tehran, Iran

⁴ Associate Professor, Department of Environmental Health Engineering, Environmental Technologies Research Center, Ahvaz JundiShapur University of Medical Sciences, Ahvaz, Iran

(Received December 18, 2016 Accepted May 9, 2017)

Abstract

Background and purpose: Waste stabilization pond is one of the conventional wastewater treatment processes especially in warm climate regions. This study investigated the effect of baffle and attached growth on improvement of coliform removal efficiency.

Materials and methods: This research was carried out in pilot scale adjacent to wastewater treatment plant in Ahvaz, Iran. The pilot composed of a control system and three other systems. In control system two ponds were serially connected. Dimension and configuration of other three systems were similar to those of the control system. However, the ponds in these systems were equipped with various baffles and fixed bed media. Within four months, the capability of each system in coliform removal was evaluated in various detention times and coliform die-off coefficient (K_b) of each pond was determined.

Results: During sampling with average detention time of 8.7 day, the average of coliform removal was 69% in control system, while it in two, three and four baffles system these values were 80, 84 and 86%, respectively. Also, K_{b20} average in the first pond of control system was 0.11 d^{-1} and in other systems with increasing of baffles and media packages number to two, three and four it increased to 0.16, 0.17 and 0.18 d^{-1} , respectively. Furthermore, K_{b20} in second pond was higher than first pond of each system.

Conclusion: Use of baffles and fixed bed media improved coliform removal efficiency. The efficiency of two and three baffles system was more than that of the control system and was found to be better than four baffles system technically and economically

Keywords: waste stabilization ponds, attached growth, baffle, coliform

J Mazandaran Univ Med Sci 2017; 27 (151): 155- 165 (Persian).

ارزیابی کارایی برکه‌های تثبیت بافلدار با رشد چسبیده در حذف کلی فرم‌ها در مقایس پایلوت

حسین ساسانی^۱ ناصر مهردادی^۲ بهنوش امین‌زاده^۳ افشین تکستان^۴

چکیده

سابقه و هدف: برکه‌های تثبیت یکی از فرآیندهای متداول تصفیه فاضلاب به ویژه در مناطق گرسیر می‌باشد. هدف از این مطالعه بررسی اثر تعداد بافل‌ها و سطح رشد چسبیده در بهبود بازدهی این فرآیند در حذف کلی فرم‌ها بوده است.

مواد و روش‌ها: این مطالعه تجربی در مقایس پایلوت و در مجاورت تصفیه‌خانه فاضلاب شهر اهواز انجام شد. پایلوت این تحقیق از یک سیستم شاهد و سه سیستم دیگر تشکیل شد. در سیستم شاهد دو برکه به صورت سری به هم متصل شدند. چیدمان و ابعاد سه سیستم دیگر مشابه سیستم شاهد بود با این تفاوت که برکه‌های سایر سیستم‌ها به بافل و مدیا باست ثابت مجهز شدند. در مدت چهار ماه قابلیت سیستم‌ها در حذف کلی فرم‌ها در زمان ماندهای مختلف ارزیابی و ثابت مرگ باکتری‌ها در هر برکه تعیین شد.

یافته‌ها: در مدت نمونه‌برداری با میانگین زمان ماند ۷/۸ روز، بازده حذف کلی فرم‌ها در سیستم شاهد به طور میانگین ۶۹ درصد و در سیستم‌های دو، سه و چهار بافل به ترتیب ۸۰، ۸۴ و ۸۶ درصد تعیین گردید. میانگین ثابت مرگ باکتری‌ها در برکه اول سیستم شاهد ۱۱/۰ روز و با افزایش تعداد بافل‌ها و بسته‌های مدیا به دو، سه و چهار به ترتیب ۱۶/۰، ۱۷/۰ و ۱۸/۰ روز به دست آمد. به علاوه این ثابت در برکه دوم بیشتر از برکه اول به دست آمد.

استنتاج: استفاده از بافل و مدیا باست ثابت بازده کلی حذف کلی فرم‌ها را بهبود داد. اثر سیستم دو و سه بافل در حذف کلی فرم‌ها نسبت به سیستم شاهد قابل توجه و در مقایس با سیستم چهار بافل، از نظر اقتصادی موجه تر بود.

واژه‌های کلیدی: برکه‌های تثبیت، رشد چسبیده، بافل، کلی فرم‌ها

مقدمه

موفقیت استفاده شده است (۱) و در حدود نیمی از تصفیه‌خانه‌های فاضلاب ایالات متحده و نیوزلند را برکه‌ها تشکیل می‌دهند (۲). ارزان تر بودن فرآیند برکه‌های تثبیت در مقایسه با سایر فرآیندهای تصفیه

فرآیند برکه‌های تثبیت فاضلاب جزء فرآیندهای طبیعی تصفیه فاضلاب بوده که در کشورهای در حال توسعه به ویژه در مناطق گرسیر اهمیت بسیار بالایی دارد. با این وجود از این فرآیند در مناطق معتدل نیز با

Email: sasanihosseini@ut.ac.ir

مؤلف مسئول: حسین ساسانی - تهران، دانشکده محیط زیست، دانشگاه تهران

۱. دانشجوی دکتری مهندسی محیط زیست، گروه مهندسی محیط زیست، دانشکده محیط زیست، دانشگاه تهران، تهران، ایران

۲. استاد، گروه مهندسی محیط زیست، دانشکده محیط زیست، دانشگاه تهران، تهران، ایران

۳. استادیار، گروه مهندسی محیط زیست، دانشگاه تهران، تهران، ایران

۴. دانشیار، گروه مهندسی بهداشت محیط، مرکز تحقیقات فاوری های زیست محیطی، دانشگاه علوم پزشکی جندی شاپور اهواز، اهواز، ایران

تاریخ دریافت: ۱۳۹۵/۹/۲۸ تاریخ ارجاع چهت اصلاحات: ۱۳۹۶/۲/۱۹ تاریخ تصویب: ۱۳۹۶/۲/۱۹

کف و دیواره بر که نیز با فراهم نمودن محیطی برای رشد چسییده میکروب ها نیز در حذف مواد آلی از فاضلاب در بر که های اختیاری موثر است(16). بنابراین تشکیل فیلم میکروبی بر بافل ها و سطوح جامد سبب کاهش آلاینده های فاضلاب می گردد. Nielson و همکاران در تحقیقی، عملکرد سه مدل بر که بی هوازی بافلدار (با سه نوع آرایش متفاوت بافلگذاری اما سطح غوطه ور مشابه) در مقایسه با یک مدل بدون بافل از نقطه نظر بارگذاری مواد آلی و هیدرولیکی را بررسی نمودند(17).

Pearson و همکاران اثر پیکربندی و عمق بر که های اختیاری و تکمیلی و هم چنین اثر بافل ها را بر عملکرد بر که در حذف آلاینده ها بررسی کرده و نتیجه گرفته اند که وجود بافل در بر که تکمیلی سبب بهبود بازده آن در حذف مواد آلی و پاتوژن ها شده است(18). حمدي عباس و همکاران در تحقیقی به بررسی اثر نسبت طول به عرض و تعداد بافل ها روی عملکرد بر که های ثبیت پرداختند و مشخص کردند که نسبت طول به عرض 4:1 با دو و سه بافل، مناسب ترین شکل هندسی بر که های ثبیت می باشند(19).

Babu در مطالعه ای بر چهار پایلوت که یک مورد بدون بافل و سه مورد دیگر مجهز به 15 بافل دارای سطح مشابه ولی با آرایش متفاوت ساخته شد، مشخص نمود که آرایش بر که ای که در آن بافل ها به موازات جریان نصب شدند تأثیری در بهبود عملکرد تصفیه نداشته است. به علاوه بر که مجهز شده به بافل های با جریان عمودی از نظر کاهش جریان اتصال کوتاه موثر ترین بر که ها می باشد(20). الساعد و همکاران در سیستمی مشکل از بر که بی هوازی، بر که اختیاری دارای بافل و مدیای سنگی و بر که تکمیلی 77 درصد فیکال کلی فرم را حذف نمودند. در حالی که بر که ثبیت متعارف شاهد در این تحقیق 69 درصد را حذف نمود(21). در این مطالعه اثر تعداد بافل ها و مقدار مدیا روی کارایی بر که ها در حذف کلی فرم از خروجی ته

فاضلاب مهم ترین برتری این فرآیند می باشد. به طوری که از نظر هزینه های ساخت و بهره برداری نسبت به سایر فرآیندها ارزان تر می باشد(4). این بر که ها به راحتی راهبری می شوند و با توجه به تأمین اکسیژن توسط جلبک ها قادر تجهیزات بر قی و مکانیکی می باشند و بنابراین نیروی کار با مهارت پایین برای بهره برداری آن کافی است. با این وجود، بر که ها در مقایسه با فرآیندهای انرژی محوری مثل لجن فعال به زمین وسیع تری نیاز دارند. به علاوه کیفیت پساب خروجی به دلیل حضور جلبک ها تنزل یافته و به این معایب تولید بو و از دست دادن آب ناشی از تبخیر را نیز می توان اضافه نمود(5). برای بهبود کیفیت آن می توان از فرآیندهایی نظیر انعقاد و لخته سازی، میکرواسترینر، بر که های تکمیلی و فیلتر های سنگی استفاده نمود(6). وتلندها نیز می توانند در جهت تکمیل عملیات تصفیه به بر که ها اضافه شوند(7). استفاده از وتلنده در بهبود کیفیت پساب سیستم های بی هوازی نظیر سپتیک تانک نیز کارایی قابل قبولی از خود نشان داده است(8). بهبود عملکرد هیدرولیکی بر که ها نیز سبب افزایش حذف آلاینده هایی نظیر پاتوژن ها می گردد(9). روش دیگر قرار دادن بافل ها در بر که هاست که با افزایش زمان ماند و کاهش عدد پراکندگی عملکرد بر که بهبود می یابد(10). در تصفیه شیرابه که به مراتب از فاضلاب شهری آلوده تر است رآکتور های بافلدار کارایی بالایی داشته و دست کم شیرابه را جهت استفاده در کشاورزی تصفیه می نماید(11). علاوه بر کارگذاری بافل ها، با قرار دادن مدیا در بر که ها سطح بیش تری برای رشد فیلم میکروبی فراهم شده و می توان بارگذاری بیش تری را اعمال نمود(12، 13). استفاده از فرآیندهای رشد چسییده در سال 1893 در انگلستان با ارائه صافی چکنده مطرح شد(14). عمدتاً فرآیندهای مبتنی بر رشد چسییده شامل دیسک های بیولوژیکی چرخان، بیو رآکتور های با بستر مستغرق، رآکتور های بیوفیلمی شناور و فرآیندهای تلفیقی چسییده و معلق می باشند(15). سطح موجود در

همان ابعاد و اندازه سیستم شاهد را داشتند با این تفاوت که برکه های این سیستم ها به ترتیب دارای دو، سه و چهار عدد بافل بودند. جنس بافل ها چوب سه لایه بود که با استفاده از رنگ روغن پوشش داده شدند و مطابق تصویر شماره 1 به صورت عرضی (70 درصد عرض هر برکه) در برکه ها نصب گردیدند. به منظور آب بندی برکه ها ابتدا سطوح داخلی با ملات ماسه و سیمان پلاستر شده سپس با استفاده از عایق های رطوبتی ساخت شرکت پشم و شیشه ایران با مدل LA4 پوشیده شدند. از پوکه معدنی با میانگین قطر 3 سانتی متر و سطح ویژه $100 \text{ m}^2/\text{m}^3$ به عنوان مدیای رشد چسبیده در برکه های اختیاری بافلدار استفاده شد. پوکه ها درون سبد های پلاستیکی به ابعاد $30 \times 60 \times 60$ سانتی متر قرار داده شدند. در کنار هر بافل از برکه های اول، با قرار دادن سه سبد حاوی پوکه معدنی روی هم، محیط مناسب رشد چسبیده نیز فراهم شد. بدین ترتیب در برکه های با تعداد بافل بیش تر، مدیای بیشتری نیز به عنوان بستر ثابت رشد چسبیده به کار رفت.

راه اندازی و راهبری پایلوت

جهت راه اندازی پایلوت و به منظور جلوگیری از ایجاد شرایط بی هوایی در آن ، ابتدا نیمی از برکه ها از آب لوله کشی و هم چنین پساب خروجی تصفیه خانه پر شد و سپس با استفاده از پمپ مستغرق از نوع پروانه باز ساخت کارخانه Leo ، فاضلاب تهشین شده با دبی 0/6 متر مکعب در روز وارد برکه ها گردید.

نشینی اولیه تصفیه خانه فاضلاب چنبیه در شهر اهواز بررسی شده است.

مواد و روش ها

این مطالعه به روش تجربی انجام شده است.

کیفیت فاضلاب

تصفیه خانه فاضلاب چنبیه تنها تصفیه خانه فاضلاب شهر اهواز بوده که با مساحت 13 هکتار 140000 نفر از جمعیت شهر اهواز را پوشش داده و با فرآیند لجن فعال متعارف در حدود 390 لیتر در ثانیه فاضلاب دریافتی را تصفیه می نماید(22). در این تصفیه خانه فاضلاب پس از عبور از واحد های آشغالگیر، دانه گیر و تهشینی اولیه وارد حوض هوادهی شده تا پس از حذف مواد آلی وارد واحد کلرزنی شده و به رودخانه تخلیه گردد. به منظور انجام تحقیق، از پساب خروجی واحد ته نشینی اولیه به عنوان فاضلاب خام پایلوت استفاده شده است. در جدول شماره 1 میانگین کیفیت این فاضلاب در دوره نمونه برداری (از اسفند 1394 تا خرداد 1395) ارائه شده است.

مشخصات پایلوت

پایلوت این تحقیق از یک سیستم شاهد و سه سیستم دیگر تشکیل شده بود. در تصویر شماره 1 پلان پایلوت طراحی شده نشان داده شده است. سیستم شاهد از دو برکه اختیاری تشکیل گردید که به صورت سری به هم متصل شدند. ابعاد برکه اول و دوم به ترتیب (4×1×1) متر و (4×1×0/8) متر بود. سیستم های دیگر

جدول شماره 1: مشخصات کیفی فاضلاب ورودی به پایلوت *

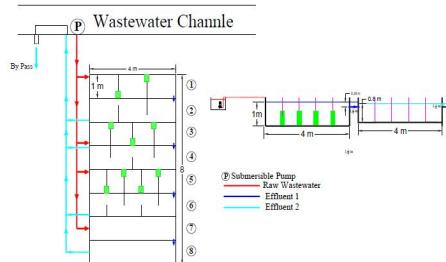
ردیف	پارامتر	واحد	استند	فروردین	اردیبهشت	خرداد	مانگن	انحراف معیار
1	BOD ₅	mg/l	167	132	124	171	148/5	20/5
2	COD	mg/l	274	236	172	252	233/3	31/2
3	TSS	mg/l	86	62	63	48	64/8	11/9
4	TP	mg/l	4/8	4/4	3/9	4/3	4/4	0/3
5	TKN	mg/l	35	33/4	29/7	31	32/3	2/4
6	TC	MPN/100ml	8/5×10 ¹²	8/7×10 ¹²	7/9×10 ¹²	7/8×10 ¹²	8/2×10 ¹²	4/0×10 ¹¹
7	pH	-	7/7	7/3	7/2	7/8	7/5	0/23

*تعداد نمونه ها در هر ماه 3 عدد می باشد.

دماه 105 درجه سلسیوس مطابق دستورالعمل D 2540 با استفاده از DO متر مدل HQ40d ساخت شرکت DO مطابق دستورالعمل O-B 4500 Hach، تپ به روش اسپکتروفوتومتری مطابق دستورالعمل D 4500- P به pH 4500- H 720 ساخت شرکت WTW مطابق دستورالعمل B 4500- H ابتداء به روشن اندازه گیری شدند. برای اندازه گیری TKN ابتداء به روشن هضم و تقطیر، ازت آکی مطابق دستورالعمل Norg 4500 و سپس ازت آمونیاکی مطابق دستورالعمل NH₃- 4500 سنجیده و مجموع آن ها تحت عنوان کل نیتروژن کجلال (TKN) ثبت شد. پارامتر کل کلی فرم ها نیز بر اساس روش تخمیر 15 لوله ای مطابق دستورالعمل B 35,9221، با توجه به توانایی تخمیر قند لاکتوز در دماه 35 جداول شمارش کلی فرم ها در 100 میلی لیتر نمونه اندازه گیری شد.(23).

یافته ها

غلاظت کلی فرم خروجی از سیستم ها نمودار شماره 1 غلاظت کل کلی فرم ها و بارگذاری مواد آلی در طول دوره نمونه برداری را نشان می دهد. مطابق این نمودار، غلاظت کل کلی فرم های خروجی از همه سیستم ها در چهار ماه نمونه برداری بیش تر از حد مجاز تخلیه به آبهای سطحی و مصارف کشاورزی (1000MPN/100 ml) بوده و ضریبی از 10¹² می باشد. در طول دوره چهارماهه بهره برداری، غلاظت کل کلی فرم ها در خروجی روندی تقریباً صعودی داشته که این موضوع به کاهش زمان ماند بر که ها از 12 روز در ماه اسفند به 6 روز در ماه خرداد مربوط می باشد. البته اثر مثبت افزایش دمای فاضلاب از میانگین 21 درجه سلسیوس در اسفندماه به میانگین 25 درجه سلسیوس در خرداد ماه در حذف کلی فرم ها را نمی توان نادیده گرفت. نتایج به دست آمده از نمونه برداری ها نشان



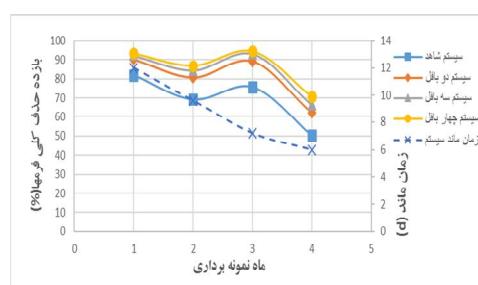
تصویر شماره 1: پلانی از طرح پایلوت

طی یک ماه، وضعیت برکه ها از نظر رنگ و غلاظت اکسیژن محلول پایش گردید. پس از یک ماه رنگ فاضلاب بر که ها سبز شد که این نشان دهنده تشکیل جلبک های فوتوسنتز کننده بود. غلاظت اکسیژن محلول نیز در حدود 1/5 تا 2 میلی گرم در لیتر بود. در دوره چهار ماهه بهره برداری از پایلوت، محدوده pH فاضلاب ورودی 7/3 تا 7/8 گزارش گردید. هم چنین میانگین دمای فاضلاب بر که ها در اسفندماه 21 درجه سلسیوس بود که با تغییر فصل و افزایش دما در ماه های بعدی به ترتیب تا 22، 24 و 25 درجه سلسیوس افزایش یافت. در این شرایط، نمونه برداری از خروجی هشت بر که در ساعت 10:00 صبح در سه روز پایانی هر ماه و به مدت چهار ماه انجام شد و آزمایش شمارش کل کلی فرم ها روی نمونه ها صورت گرفت. پس از فاز راه اندازی در سه ماه بعدی دبی های 0/75، 1، و 1/2 متر مکعب در روز به سیستم ها اعمال و همانند شرایط مرحله راه اندازی، در پایان هر ماه روی خروجی هشت بر که آزمایش شمارش کل کلی فرم ها، صورت گرفت.

رویه انجام آزمایش ها

همه آزمایش ها و تحلیل ها بر اساس دستورالعمل استاندارد انجام گرفت. COD به روش هضم برگشتی باز مطابق دستورالعمل 5220B، BOD₅ به روش دستگاهی مطابق با دستورالعمل 5210 D، TSS با عبور دادن نمونه از کاغذ صافی با مش 0/45 میکرون و خشک کردن در

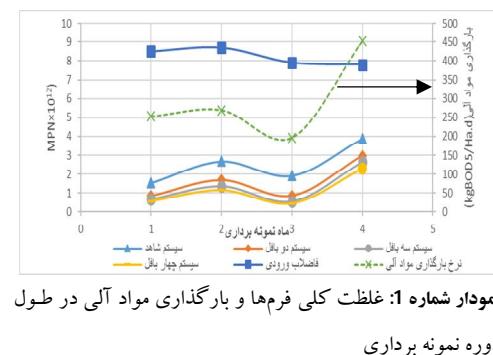
زمان ماند، بازده حذف کلی فرم‌ها اندکی بهبود یافته و به 76 درصد رسیده و مجدداً در ماه چهارم به 50 درصد کاهش یافته است. این کاهش بیان‌گر این است که حتی اثرات مثبت ناشی از افزایش دما در ماه چهارم نتوانست اثر سوء کاهش زمان ماند را تعدیل نماید. بازده سیستم دویافل در اسفند ماه به میزان 9 درصد از بازده سیستم شاهد بیشتر بوده و تا 17 درصد در خرداد ماه افزایش یافته است. این نتیجه ناشی از آثار بافل‌ها و مديای موجود در برکه دو بافل بوده که با کاهش زمان ماند اثرات بیشتری از خود شناسان داده است. با بررسی نمودار شماره 2 مشخص می‌گردد بازده سیستم سه بافل در اسفند ماه به میزان 10 درصد از بازده سیستم شاهد بیشتر بوده و تا 19 درصد در خرداد ماه افزایش یافته است. این بهبود در سیستم چهار بافل نیز مشاهده شده به طوری که بازده حذف کلی فرم‌ها در اسفندماه و خرداد ماه به ترتیب به میزان 12 و 29 درصد نسبت به سیستم شاهد ارتقاء یافت. به طور کل، میانگین بازده حذف سیستم‌های دو، سه و چهار بافل در طول دوره به ترتیب 80، 84 و 86 درصد تعیین گردید در حالی که این شاخص برای سیستم شاهد 69 درصد به دست آمد. بنابراین افزایش تعداد بافل‌ها و سطح رشد چسبیده سبب بهبود عملکرد برکه در حذف پاتوژن‌ها گردید.



نمودار شماره 2: بازده حذف کلی فرم‌ها و زمان ماند سیستم‌ها در طول دوره نمونه برداری

ثابت مرگ باکتری ها یکی از مزایای برکه‌های تثبیت کاهش عوامل بیماری‌زای موجود در فاضلاب می‌باشد. مهم‌ترین

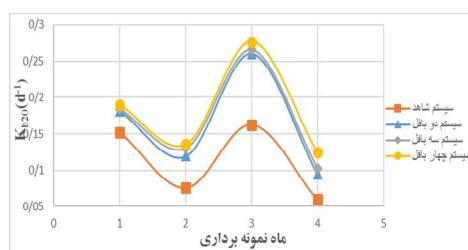
می‌دهد که طی دو ماه اول اثر منفی کاهش زمان ماند بر اثر مثبت افزایش دما در حذف پاتوژن‌ها چیرگی داشته و به همین دلیل افزایش غلظت پاتوژن‌ها در پساب خروجی از هر سیستم اتفاق افتاده است. اما در ماه سوم کیفیت میکروبی پساب بهبود یافته که این موضوع با توجه به افزایش 4 درجه‌ای دما و شدت روشنایی و افزایش سرعت وزش باد قابل توجیه است(3). نکته دیگر بهبود کیفیت میکروبی پساب خروجی از سیستم‌های بافلدار با رشد چسبیده در مقایسه با سیستم شاهد است. طبق نمودار شماره 1 غلظت کلی فرم‌ها در خروجی سیستم‌های دو، سه و چهار بافل نسبت به سیستم شاهد به ترتیب 36/8، 48/9 و 56 درصد کاهش یافته است که این موضوع به اثر بافل‌ها بر افزایش رفتار جریان نهرگونه در برکه‌ها مربوط است که سبب بهبود کیفیت پساب شده است(20).



نمودار شماره 1: غلظت کلی فرم‌ها و بارگذاری مواد آلی در طول دوره نمونه برداری

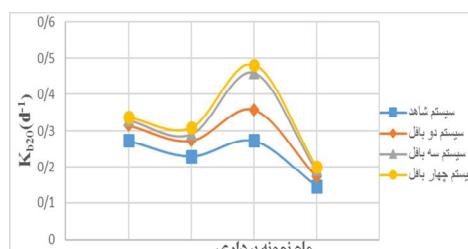
بازده حذف کلی فرم مدفععی در نمودار شماره 2 تغییرات بازده حذف کلی فرم‌ها برای هر سیستم در طول دوره بهره برداری نشان داده شده است. مطابق با این نمودار، در طول نمونه برداری با کاهش زمان ماند سیستم‌ها از 12 روز به 6 روز، بازده سیستم‌ها در حذف پاتوژن‌ها در دو ماه اول روندی نزولی داشته به طوری که سیستم شاهد از 82 درصد در اسفندماه به 69 درصد در فروردین ماه کاهش یافته است. با این وجود با توجه به گرم شدن هوا و افزایش سرعت بادهای منطقه‌ای در ماه سوم با وجود کاهش

روابط فوق و به روش سعی و خط ثابت مرگ باکتری‌ها در دمای 20 درجه تعیین و با توجه به دمای فاضلاب مقدار واقعی آن اصلاح گردید. نمودار شماره 3 ضریب مرگ باکتری‌ها در برکه اول سیستم‌ها در طول دوره نمونه‌برداری را نشان می‌دهد. طبق این نمودار بیشترین مقدار این ضریب در ماه سوم اتفاق افتاده که در این ماه زمان ماند و دمای فاضلاب به ترتیب 4 روز و 24 درجه سلسیوس گزارش شده است اما کمترین مقدار آن در ماه دوم بوده و پارامترهای زمان ماند و دمای فاضلاب آن به ترتیب 5/3 روز و 22 درجه سلسیوس می‌باشد.



نمودار شماره 3: ضریب مرگ باکتری‌ها در برکه اول سیستم‌ها در طول دوره نمونه‌برداری

در نمودار شماره 4 نیز بیشترین و کمترین مقداری این ضریب به ترتیب در ماه‌های دوم و سوم حادث شده بنابراین اگرچه در طول چهار ماه نمونه‌برداری با افزایش بارگذاری هیدرولیکی زمان ماند کاهش یافته اما تغیرات این ضریب به صورت اکیداً نزولی کاهش نیافته و در ماه سوم بیشترین مقدار را به خود اختصاص داده است. علت این امر همان طور که ذکر شد بهبود شرایط بهبود شرایط اقیمتی از نظر دما، شدت روشنایی و سرعت وزش باد می‌باشد.



نمودار شماره 4: ضریب مرگ باکتری‌ها در برکه دوم سیستم‌ها در طول دوره نمونه‌برداری

عواملی که سبب انهدام این میکروب‌ها در برکه‌های ثبیت می‌شوند عبارتند از: دمای، تابش خورشیدی، pH، کمبود مواد غذایی، ارگانیسم‌های شکارگر و مواد سمی(24، 25). از طرفی غلظت پاتوژن‌ها در خروجی برکه‌ها تابع تعداد برکه‌های داخلی و خارجی برکه‌ها مانند و تعدادی از فاکتورهای داخلی و خارجی برکه‌ها است(26). مرگ و میر پاتوژن‌ها از رابطه کیتیکی درجه یک پیروی می‌کند(27). واقعیت حاکم بر عملکرد برکه‌ها بیان گر این است که رفتار هیدرودینامیکی برکه نه شبیه جریان نهر گونه ایده آل بوده و نه رژیم اختلاط کامل بر آن حاکم است، بلکه نوع جریان پراکنده با آن تطابق دارد. از این رو برای تعیین ثابت مرگ باکتری‌ها از رابطه ونر-ولیام استفاده می‌گردد(28).

$$N = N_0 \frac{4\pi r^{4/3} d}{(1+\alpha)^{5/3} (L - (1-\alpha)r)^{2/3}} \quad \text{رابطه 1}$$

$$\alpha = \sqrt{1 + 4K_{120} \cdot \frac{L}{d}} \quad \text{رابطه 2}$$

همان‌طور که در روابط 1 و 2 نشان داده شده است، به منظور تعیین ضریب مرگ باکتری‌ها (K_{120}) به پارامتر d (عدد پراکنده‌گی) نیاز می‌باشد. روش آزمایشگاهی تعیین عدد پراکنده‌گی آزمایش تحلیل ردیاب است. اما از آن جاکه این آزمایش‌ها خسته کننده، زمان بر و پرهزینه می‌باشند(29، 30) محققین روابطی را بر اساس شکل هندسی و ویژگی‌های هیدرولیکی برکه‌ها به منظور تخمین عدد پراکنده‌گی پیشنهاد دادند. یکی از روابطی که به خوبی در تخمین عدد پراکنده‌گی مورد استفاده قرار گرفته روش اسپرلینگ است که در رابطه 3 ارائه می‌گردد(31).

$$\alpha = \frac{1}{B} \quad \text{رابطه 3}$$

در حوض‌های بافلدار نسبت $\frac{L}{B}$ را می‌توان با رابطه زیر محاسبه نمود(5):

$$\frac{L}{B} = \frac{B}{L} (n + 1)^2 \quad \text{رابطه 4}$$

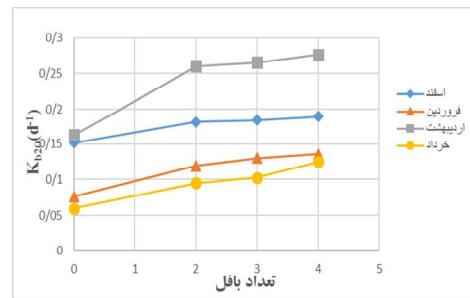
در رابطه 4 پارامترهای L و B به ترتیب طول، عرض و تعداد بافل‌های هر برکه می‌باشند. با استفاده از

که برای سیستم چهار بافل به صورت ملایمی نسبت به سیستم سه بافل اتفاق افتاده است. به علاوه از مقایسه نمودار شماره ۵ و ۶ مشخص می‌گردد، کاهش ۲۰ سانتی متری عمق برکه دوم نسبت به برکه اول سبب افزایش ضریب مرگ باکتری‌ها گردید که می‌توان این بهبود را به افزایش نفوذ نور خورشید مربوط دانست.

بحث

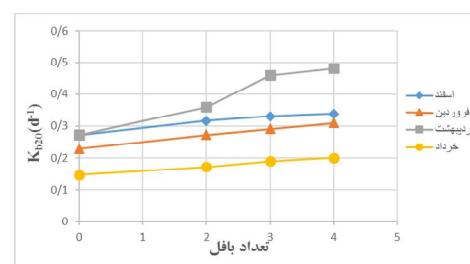
در این مطالعه بازده حذف کلی فرم‌ها در برکه‌های تثبیت اختیاری شاهد با نسبت طول به عرض ۴ به ۱ در زمان ماندهای ۷/۲ تا ۱۲ روز در حدود ۷۶ درصد تعیین گردید و با کاهش زمان ماند به ۶ روز بازده حذف به ۵۰ درصد کاهش یافت که این مقدار برای برکه‌های اختیاری پایین بوده و برای این فاصله نامناسب است. نتایج این تحقیق تاحدودی نتایج به دست آمده از مطالعه الساعد را تأیید می‌کند که با استفاده از برکه تثبیت با نسبت طول به عرض ۳ به ۱ بازده حذف کلی فرم‌ها را ۶۹ درصد تعیین نمود(21). بهبود مشاهده شده در قیاس با این مطالعه می‌تواند ناشی از نسبت طول به عرض ۴ به ۱ باشد که باعث افزایش زمان ماند واقعی جریان می‌گردد. هم‌چنین عمق برکه دوم در مطالعه حاضر ۸۰ سانتی‌متر بوده که نسبت به پایلوت را شد ۲۰ سانتی‌متر کم‌تر است و باعث افزایش نفوذ نور خورشید و بهبود حذف کلی فرم‌ها شده است. به طور کلی افزایش تعداد بافل‌ها و سطح رشد چسیبده باعث بهبود بازده حذف پاتوژن‌ها گردید. به طوری که بازده حذف کلی فرم‌ها در سیستم‌های دو، سه و چهار بافل به ترتیب ۱۱، ۱۵ و ۱۷ درصد بیشتر از سیستم شاهد به دست آمد. در تحقیق انجام شده توسط الساعد یز در اثر افزودن قلوه سنگ بازده حذف کلی فرم‌ها در حدود ۸ درصد افزایش یافت که این نرخ با توجه به ابعاد پایلوت و نیز سطح ویژه کم‌تر قلوه سنگ نسبت به پوکه‌های معدنی، قابل توجیه است(21). در کل در برکه‌های بافلدار با رشد

نمودار شماره ۵ اثر تعداد بافل بر تغییرات ضریب مرگ باکتری‌ها را نشان می‌دهد.



نمودار شماره ۵: ضریب مرگ باکتری‌ها برکه‌های اول سیستم‌ها بر اساس تعداد بافل در ماه‌های نمونه‌برداری

مطابق این نمودار میانگین K_{b20} در طول چهار ماه برای سیستم شاهد، دو بافل، سه بافل و چهار بافل به ترتیب، ۰/۱۱، ۰/۱۶، ۰/۱۷ و ۰/۱۸ بر روز تعیین گردید. بنابراین اضافه کردن دو بافل و دو بسته مدیا اثر قابل ملاحظه‌ای بر افزایش ضریب مرگ باکتری‌ها داشته و سیستم‌های سه و چهار بافل نسبت به سیستم دو بافل به طرز ملایمی این ضریب را افزایش دادند. نمودار شماره ۶ تغییرات این ضریب برای برکه دوم هر سیستم در طول دوره نمونه‌برداری را نشان می‌دهد.



نمودار شماره ۶: ضریب مرگ باکتری‌ها برکه‌های دوم سیستم‌ها بر اساس تعداد بافل در ماه‌های نمونه‌برداری

به طوری که میانگین آن برای سیستم‌های شاهد، دو، سه و چهار بافل به ترتیب ۰/۳۲، ۰/۲۸، ۰/۲۳ و ۰/۳۳ بر روز به دست آمد. طبق این نتایج، افزایش این ثابت در سیستم دو و سه بافل قابل توجه بوده در حالی

قابل توجه بود، اما سیستم چهار بافل نسبت به سیستم سه بافل بهبود اندکی در حذف کلی فرم ها از خود نشان داد. بنابراین در طراحی برکه های با ابعاد گسترده، با کارگذاری دو یا سه بافل می توان در نرخ بارگذاری هیدرولیکی بالاتری کارنمود و یا سبب ارتقاء برکه های موجود شد.

با توجه این که وتلند جزء فرآیندهای طبیعی و ارزان قیمت بوده و قابلیت بالایی در حذف انواع آلاینده ها از جمله BOD، COD، TSS، پاتوژن ها و فلزات سنگین از فاضلاب دارد (33)، در راستای توسعه سیستمی مبتنی بر تصفیه طبیعی و با هزینه کم، در مطالعه آینده اثر اضافه نمودن وتلند بر برکه تثبیت بافلدار با رشد چسبیده در حذف پاتوژن ها و سایر آلاینده های فاضلاب مورد بررسی قرار می گیرد.

سپاسگزاری

بدین وسیله از شرکت آب و فاضلاب شهر اهواز به دلیل ارائه امکانات و تجهیزات آزمایشگاهی و از حمایت های مادی و معنوی دانشکده محیط زیست دانشگاه تهران جهت انجام این پژوهش در قالب رساله دکتری سپاسگزاری می گردد.

چسبیده تهنشینی، فیلتراسیون، جذب، تشکیل دانه ها، موجودات مهاجم نسبت داده شده به محیط هوازی و سطح رشد چسبیده مهم ترین عوامل بهبود بازدهی حذف کلی فرم ها می باشند (26-24). نوآوری این تحقیق بررسی اثر توأم تعداد بافل ها و سطح رشد چسبیده در تعیین مقادیر بازده حذف کلی فرم ها و ضریب مرگ باکتری ها در این نوع برکه هاست. میانگین K_{b20} در برکه اول سیستم شاهد در طول دوره چهار ماهه 0/11 بر روز بوده و در سیستم های دو بافل، سه بافل، و چهار بافل به ترتیب 31/3، 34/5 و 37/2 درصد رشد داشته است. این در حالی است که میانگین این ثابت در برکه دوم سیستم شاهد در طول دوره چهار ماهه 0/23 بر روز بوده و برای سیستم های دو بافل، سه بافل، و چهار بافل به ترتیب 18/2، 28 و 30/5 درصد افزایش یافت. این نتایج با مقادیر به دست آمده در مطالعه Sperling که بر داده های 186 برکه تثبیت اختیاری و تکمیلی صورت گرفته هم خوانی دارد. در آن مطالعه مقادیر K_{b20} برای برکه های اختیاری اولیه بین 0/1 تا 1 بر روز و برای برکه های اختیاری ثانویه بین 0/1 تا 0/7 گزارش شده بود (32). در کل، اثر توامان کارگذاری بافل و محیط رشد چسبیده در بهبود بازدهی حذف کلی فرم ها در مورد سیستم های دو و سه بافل نسبت به سیستم شاهد

References

- Mara D, Pearson H. Waste Stabilization Ponds .Design Manual for Mediterranean Europe. Lagoon Technology International:1998.
- Mara D. Domestic Wastewater Treatment in Developing Countries. Earthscan publishing. 2003.
- EPA(United State Environmental Protection Agency). Principles of Design and Operations of Wastewater Treatment Pond Systems for Plant Operators, Engineers, and Managers. USA: Cincinnati, Ohio, 2011.
- Fazelipour M, Takdastan A, Sekhavatjo M.2011, Survey on chlorine application in sequencing batch reactor waste sludge in order to sludge minimization. Asian Journal of Chemistry2011; 23(6): 2994-2998.
- Von Sperling M. Waste Stabilization Ponds.vol 2. london: IWA Publishing, 2007.

6. Middlebrooks E. Upgrading pond effluents: An overview, *Water. Sci Technol.* 1995; 31(12): 353-368.
7. Senzia MA, Mashauri DA, Mayo AW. Suitability of constructed wetlands and waste stabilisation ponds. *Physics and Chemistry of the Earth .* 2003;28(20-27) :1117-1124.
8. Emamjomeh M , Jamali H, Moradnia M, Mousavi S , Karimi Z. Sanitary Wastewater treatment using combined anaerobic and phytoremediation Systems. *J Mazandaran Univ Med Sci.* 2015; 26(138): 140-150 (Persian).
9. Verbyla M, Mihelcic J. A review of virus removal in wastewater treatment pond systems. *Water Res.* 2015; 71:107-124.
10. Muttamara S , Puetpaiboon U. Roles of baffles in waste stabilization ponds. *Water Sci Technol .* 1997; 35(8): 275-284.
11. Yousefi Z, Zazouli M, Mohammadpour R A , Ghorbanian M. The Effect of Anaerobic Baffled Reactor Modified by Anaerobic Filter (ABR-AF) on Solid Waste Leachate Treatment. *J Mazandaran Univ Med Sci .* 2015; 21 (86): 27-36 (Persian).
12. Juanico M. Should waste stabilization ponds be designed for perfect-mixing or plug-flow? *Water Sci Technol.* 1991; 23(7-9): 1495-1502.
13. Zhao Q, Wang B. Evaluation on a pilot-scale attached growth pond system treating domestic wastewater. *Water Res.* 1996; 30(1): 242-245.
14. Pazoki M, Takdastan A, Jaafarzadeh A. Investigation of minimization of excess sludge production in sequencing batch reactor by heating some sludge. *Asian Journal of Chemistry* 2010; 22(3): 1751-1756.
15. Gullicks H, Hasibul H, Dipesh D, Moretti C , Hung Y. Biofilm fixed film systems; *Water.* 2011; 3, 843-868.
16. Polprasert C , Agarwalla B. Significance of biofilm activity in facultative pond design and performance. *Water Sci Technol.* 1995; 31(12): 119-128.
17. Nielson S, Middlebrooks, Porcella D. Effects of Baffles on the Performance of Anaerobic Waste Stabilization Ponds. Water Research Laboratory College of Engineering Utah State University Logan, Utah 84322. Reports. Paper 172. April 1973.
18. Pearson H, Mara D, Arridge H. The Influence Of Pond Geometry And Configuration On Facultative And Maturation Waste Stabilization Pond Performance nd Efficiency. *Water Sci Tech.* 1995; 31 (12): 129-139.
19. Abbasa H, Nasr R , Seif H. Study of waste stabilization pond geometry for the waste water treatment efficiency. *Ecological Eng.* 2006; 28(1): 25-34.
20. Babu M. Effect of algal biofilm and operational conditions on nitrogen removal in wastewater stabilization ponds, [PHD thesis]: Delft University the Netherlands; 2011.
21. Al Saed R, Abu-Madi M, Zimmo O. Novel Design Concept for Facultative Ponds Using Rock Filters to Reclaim the Effluent. *J. Environ Eng.* 2011; 137(4):129-137.
22. Nejad, M.H., Takdastan, A, Jaafarzadeh, N, Mogadam, M.A.,Mengelizadeh, N. Removal of orthophosphate from municipal wastewater using chemical precipitation process in ahvaz wastewater treatment plant, Iran. *Asian Journal of Chemistry* 2013; 25(3): 2565-2568.
23. American Public Health Association (APHA), American Water Works Association (AWWA), Water Environment Federation (WEF). Standard Methods for the Examination of water

- and wastewater. 22th ed. Washington, DC: American Public Health Association(APHA); 2012.
24. Mara D , Johnson M. Aerated rock filters for enhanced ammonia and fecal coliform removal from facultative pond effluents.J Environ Eng. 2006; 132(4):574–577.
 25. Johnson M, Camargo Valero M , Mara D. Maturation ponds, rock filters and reedbeds in the UK: Statistical analysis of winter performance. Water Sci Technol. 2007; 55(11): 135–142.
 26. Ansa E, Awuah E, Andoh A, Banu R, Dorgbetor W, Lubberding H and Gijzen H. A Review of the mechanisms of fecal coliform removal from algal and duckweed waste stabilization pond systems.Am J Environ Sci (AJEP) . 2014; 11(1):28-34.
 27. Curtis T, Mara D, Silva S. The effect of sunlight on fecal coliforms in ponds: implications for research and design. Wat Sci Tech. 1992; 26 (7-8):1729–1738.
 28. Wehner JF, Wilhelm RH. Boundary conditions of flow reactor. Chem Eng Sci.1956; 6 (2): 89– 93.
 29. Oragui JI , Cawley L, Arridge HM , Mara DD, Pearson HW, Silva SA. Pathogen removal kinetics in a tropical experimental waste stabilization pond in relation to organic loading, retention time and pond geometry. In: International Association on Water Quality. Third IAWQ International Specialist Conference and Workshop Waste Stabilisation Ponds Technology and ApplicationsLondon, IAWQ, 1995. p.235-43, Tab.
 30. Agunwamba J C. Egbuniwe N and Ademiluyi J. O. Prediction of the dispersion number in waste stabilization ponds. Water Res. 1992; 26(1): 85-89.
 31. Sperling M. Performance evaluation and mathematical modelling of coliform die-off in tropical and subtropical waste stabilization ponds. Water Res. 1999; 33 (6).1435–1448.
 32. Von Sperling M. Modelling of coliform removal in 186 facultative and Maturation ponds around the world. Water Res. 2005; 39(20). 5261–5273.
 33. Yousefi Z, Mashayekh Salehi A , Mohammadpour R A. Efficacy of Hybrid Constructed Wetland in Removing Lead and Cadmium from Wastewater. J Mazandaran Univ Med Sci. 2013; 23(97): 258-269 (Persian).