

حذف سرب فاضلاب صنعتی با استفاده از تالاب مصنوعی با جریان افقی زیرسطحی

چکیده

در این تحقیق اثر سه جنس مختلف بستر و زمان‌های ماند هیدرولیکی ۱، ۳، ۵ و ۱۰ روز بر راندمان حذف سرب در تالاب مصنوعی افقی زیرسطحی تحت کشت نی معمولی مورد بررسی قرار گرفت. نتایج نشان داد که با افزایش زمان ماند هیدرولیکی، راندمان حذف افزایش می‌یابد به طوری که بین راندمان حذف در بستر شنی و در زمان‌های ماند ۱، ۳ و ۵ روز اختلاف معنی‌دار در سطح ۵ درصد وجود داشت ولی بین زمان ماند ۵ و ۱۰ روزه اختلاف معنی‌دار در سطح ۵ درصد ($P < 0/05$) مشاهده نشد و برای دو جنس بستر گراول ریز و متوسط بین زمان‌های ماند ۱ و ۳ روز اختلاف معنی‌دار در سطح ۵ درصد ($P < 0/05$) مشاهده شد در صورتی که بین زمان‌های ماند ۳، ۵ و ۱۰ روزه اختلاف معنی‌دار در سطح ۵ درصد ($P < 0/05$) مشاهده نگردید؛ بنابراین بهترین زمان ماند هیدرولیکی برای بستر شن، گراول و گراول متوسط به ترتیب ۵، ۳ و ۳ روز با حداکثر راندمان ۸۸/۵۱، ۸۱/۵۳ و ۸۰/۳۵ به دست آمد. نتایج تحلیل جنس بستر نیز نشان داد که جنس بستر در زمان‌های ماند ۳ و ۵ روزه اثر معنی‌دار در سطح ۵ درصد ($P < 0/05$) بر راندمان حذف سرب داشت به طوری که بستر شن از راندمان بالاتری نسبت به دو بستر دیگر برخوردار بود؛ بنابراین می‌توان نتیجه گرفت بستر شن اثربخشی بیشتری در رابطه با تشدید فرآیندهای فیزیکی، شیمیایی و بیولوژیکی مؤثر در حذف سرب فاضلاب مصنوعی داشته است.

واژگان کلیدی: فاضلاب مصنوعی، تالاب مصنوعی افقی زیرسطحی، راندمان حذف سرب، جنس

بستر.

سعید طاهری قناد^{۱*}

هادی معاضد^۲

سعید برومند نسب^۳

نعمت اله جعفر زاده حقیقی فرد^۴

۱. استادیار گروه مهندسی آب، دانشگاه آزاد اسلامی واحد

دزفول، دزفول، ایران

۲ و ۳ استاد دانشکده مهندسی علوم آب، دانشگاه شهید

چمران، اهواز، ایران

۴. استاد دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی جندی

شاپور اهواز، اهواز، ایران

*مسئول مکاتبات:

staheri2007@yahoo.com

کد مقاله: ۱۳۹۵۰۴۰۱۵۳

تاریخ دریافت: ۱۳۹۳/۰۹/۲۷

تاریخ پذیرش: ۱۳۹۴/۰۳/۳۰

این مقاله برگرفته از طرح پژوهشی است.

مقدمه

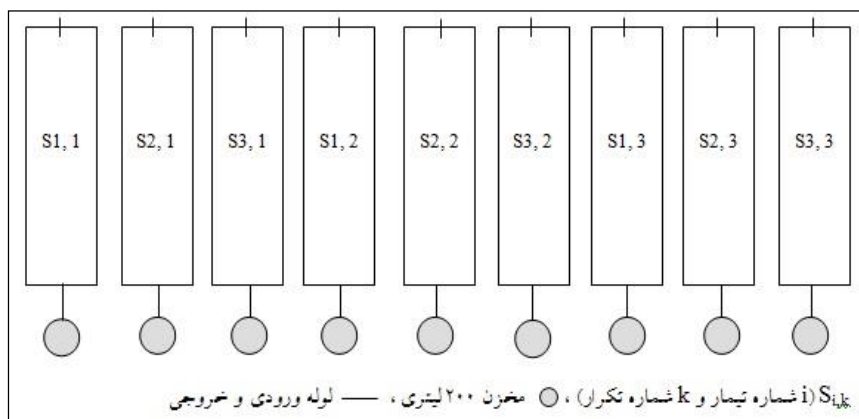
تصفیه فاضلاب و حذف فلزات سنگین از منابع آب، یک فاکتور اساسی برای حفاظت محیط‌زیست و سلامتی انسان محسوب می‌شود (Usefi *et al.*, 2012). لذا شناخت و تشخیص روش‌های ارزان قیمت و با کارایی بالا برای کاهش یا حذف فلزات سنگین از محلول‌های آبی اهمیت بسیار زیادی دارد (Usefi *et al.*, 2012; Vymazal, 2010). تالاب‌های مصنوعی با استفاده از گیاهان آبی می‌تواند عملیات تصفیه فاضلاب را به طرز مؤثرتر و با هزینه‌های کمتری در مقایسه با دیگر سامانه‌ها انجام دهد. در این روش پس از عبور فاضلاب از یک بستر مصنوعی ساخته شده با مواد مناسب، آلاینده‌های موجود در فاضلاب تا حد زیادی حذف می‌گردند. در این سامانه‌ها فرآیندهای طبیعی میکروبی، بیولوژیکی، فیزیکی و شیمیایی جهت تصفیه فاضلاب صورت می‌گیرد که معمولاً با چهار نوع جریان به صورت‌های زیرسطحی، سطحی، عمودی و هیبرید اجرا می‌شوند (Vymazal, 2010; Vymazal, 2007). راندمان تصفیه در این سیستم‌ها بستگی به جنس بستر، نوع و طراحی تالاب، زمان ماند هیدرولیکی، میزان بار هیدرولیکی، فعالیت میکروارگانیسم‌ها، نوع گیاه و شرایط اقلیمی دارد و برای بهترین راندمان به میزان بار هیدرولیکی کم و زمان ماند طولانی نیاز دارند (Kumar *et al.*, 2010). یکی از جنبه‌های مهم و پیچیده، اثر متقابل ریشه و ریزوم‌ها بر روی ماتریکس خاک است؛ خاک عامل اصلی رشد گیاه و فیلم میکروبی است و اثر قطعی بر روی فرآیندهای هیدرولیکی و بیولوژیکی دارد. ترکیبات شیمیایی و پارامترهای فیزیکی از قبیل توزیع اندازه ذرات خاک، فضای خلل و فرج و اندازه مؤثر ذرات، درجه دانه‌بندی و ضریب هدایت هیدرولیکی، فاکتورهای



مؤثر بر راندمان حذف آلاینده‌های فاضلاب هستند، از طرفی رشد ریشه بر روی خصوصیات هیدرولیکی خاک اثرگذار است (Stottmeister *et al.*, 2003; Wissing, 1995). Cortes Esquivel و همکاران (۲۰۱۲) راندمان حذف مس و روی فاضلاب پرورش خوک را تحت زمان‌های ماند هیدرولیکی ۲۴، ۴۸، ۷۲ و ۹۶ ساعت با دو گونه گیاهی الوچیرز و تیفا و در دو جنس مختلف بستر در تالاب‌های مصنوعی افقی مورد بررسی قرار دادند و نتیجه‌گیری کردند که زمان ماند هیدرولیکی و جنس بستر اثر معنی‌دار بر روی راندمان حذف مس و سرب داشت و مکانیسم‌های مؤثر را ته‌نشینی شیمیایی و فیزیکی، تبادل یونی و جذب سطحی خاک و جذب بیولوژیکی بر روی بیوفیلم ریشه، واکنش با ترکیبات آلی و معدنی و ... گزارش کردند (Cortes Esquivel *et al.*, 2012). با توجه به اهمیت و ضرورت تحقیق، هدف اصلی از انجام این تحقیق بررسی اثر جنس بستر و تغییر زمان ماند هیدرولیکی بر راندمان حذف سرب در شرایط تالاب مصنوعی افقی زیرسطحی تعریف شد.

مواد و روش‌ها

سامانه نیزار مورد استفاده در این تحقیق شامل ۹ مکعب مستطیل فلزی که از جنس آهن گالوانیزه به طول ۱ متر عرض ۰/۳ متر و عمق ۰/۳۵ متر ساخته شدند. این طرح شامل سه جنس مختلف بستر در سه تکرار و در قالب طرح بلوک‌های کامل تصادفی به اجرا درآمد. جنس‌های بستر انتخابی شامل شن، گراول ریز و گراول متوسط که به‌طور یکنواخت در سامانه‌ها ریخته شد. در بخش ورودی و خروجی سامانه‌ها نیز از قلوه‌سنگ‌هایی به قطرهای ۵۰-۱۰۰ میلی‌متر استفاده شد تا فاضلاب به محض ورود به داخل بستر نفوذ کرده و از جاری شدن آن روی بستر جلوگیری به عمل آید. علاوه بر آن یک توری فلزی ریز و گراول در جلوی حفره خروجی جریان قرار داده شد تا از خروج بستر از سامانه نیزار به درون نمونه‌های خروجی فاضلاب به‌واسطه جریان زهکشی جلوگیری گردد. پس از آماده‌سازی سامانه، بسترهای مذکور به عمق ۳۰ سانتی‌متر در سامانه‌ها ریخته شد و پس از آن نشاهای نی فراگمیتس در تاریخ تیرماه ۱۳۹۲ از کنار کانال‌ها و زهکش‌های موجود در منطقه جمع‌آوری شد و بلافاصله در بسترها به فاصله حداقل ۱۰ سانتی‌متر و عمق ۲۰ سانتی‌متر و به تعداد ۲۰ گیاه در هر تالاب کشت شدند. حفظ فاصله کافی بین ریشه‌ها هنگام کاشت نی باعث افزایش جوانه‌ها، پاجوش‌ها و مصون ماندن ریشه‌ها از خشک شدن گردید. کلیه مراحل انجام تحقیق در دانشگاه آزاد اسلامی واحد دزفول انجام شد. شکل ۱ پلان طرح آزمایشی تالاب‌های مصنوعی زیرسطحی را نشان می‌دهد.



شکل ۱: پلان طرح آزمایشی نیزار مصنوعی.

در سامانه‌های مذکور، بار هیدرولیکی و زمان ماند به‌صورت متغیر شامل چهار زمان ماند متغیر ۱، ۳، ۵ و ۱۰ روز انتخاب گردید. میزان دبی موردنیاز و بار سطحی فاضلاب مصنوعی نیز بر اساس غلظت ۱۰ میلی‌گرم در لیتر سرب مطابق جدول ۲ محاسبه و اجرا گردید، با غلظت ۱۰

میلی گرم در لیتر سرب نیز می توان به یک فاضلاب شبیه سازی شده و بالاتر از حد استاندارد سازمان محیط زیست ایران جهت تصفیه فاضلاب (مصارف آبیاری) دست یافت. به منظور تأمین دبی مورد نیاز نیز از یک منبع ۲۰۰ لیتری کالیبره شده مجهز به شیر خروجی استفاده گردید. دبی مورد نیاز برای هر کدام از سامانه ها پس از اندازه گیری خصوصیت فیزیکی و شیمیایی بستر با توجه به حجم تالاب و میزان تبخیر و تعرق روزانه محاسبه گردید. نتایج تعیین خصوصیت فیزیکی و شیمیایی بستر نیز در جدول ۱ آمده است. منبع سرب نیز از نیترات سرب شرکت مرک با قابلیت انحلال بالا تهیه گردید.

جدول ۱: خصوصیات فیزیکی و شیمیایی ماسه استفاده شده در بستر تالاب.

مقدار	واحد	خصوصیت شیمیایی	گراول متوسط	گراول ریز	شن	واحد	خصوصیت فیزیکی
۰/۰۳	دسی زیمنس متر	Ec _e	۱۰-۱۵	۵-۱۰	۰/۰۱-۵	میلی متر	قطر (میلی متر)
۷/۲	---	pH	۲۵	۱۸/۶	۱/۷۹۵	سانتی متر بر دقیقه	هدایت هیدرولیکی
۰/۰۰۲	میلی گرم کیلوگرم	سرب	۳۰	۳۶	۴۷	درصد	تخلخل
۵/۳	میلی گرم کیلوگرم	سولفور	۱/۳۵	۱/۴	۱/۵۱	گرم بر سانتی متر مکعب	وزن مخصوص ظاهری
۰/۵۶	میلی گرم کیلوگرم	نیترات	۱/۹۳	۲/۱۹	۳/۷	---	ضریب یکنواختی

جدول ۲: حجم، دبی و بار سطحی فاضلاب ورودی به سامانه ها.

زمان ماند (روز)	حجم (لیتر)	دبی (لیتر بر روز)	بار هیدرولیکی (میلی متر بر روز)	بار سطحی سرب (میلی گرم بر روز بر متر مربع)
۱	۵۹	۵۹	۱۹۸	۱۹۵۵
۳	۶۹	۲۳	۷۷	۷۵۶
۵	۷۹	۱۶	۵۳	۵۲۶
۱۰	۱۰۴	۱۰	۲۵	۳۳۱

جهت اعمال تیمارها مدت زمان حدود ۴۵ روز پس از کاشت سپری گردید لذا شروع اعمال فاضلاب شبیه سازی شده در تیمارها تا مورخ شهریور ۱۳۹۲ به تعویق افتاد. به منظور تنظیم زمان ماند مختلف در سامانه ها، دبی ها و بار سطحی مختلفی تکرار می شد. پس از اتمام هر کدام از زمان های ماند و خروج فاضلاب مصرفی، مدت زمان ۵ روز با آب معمولی وارد سامانه ها می شد تا علاوه بر شستشوی بستر، شرایط لازم برای مراحل بعدی آزمایش ها فراهم گردید. تکمیل چهار زمان ماند انتخابی حدوداً به مدت یک ماه انجام شد و کل آزمایشات در دو تکرار زمانی و ظرف مدت زمان دو ماه تا مورخ آبان ۱۳۹۲ انجام گردید. در پایان هر مرحله، نمونه گیاه نیز از بستر خارج و پس از هوا خشک کردن با روش هضم تر عصاره گیری و سپس غلظت سرب موجود در بافت ریشه گیاه نیز با استفاده از دستگاه جذب اتمی اندازه گیری شد به این منظور به یک گرم پودر ریشه، ۱۰ میلی گرم اسید نیتریک غلیظ (۶۵ درصد) افزوده شد. نمونه ها به مدت ۲ ساعت در دمای ۶۵ درجه سانتی گراد در حمام بن ماری قرار گرفت سپس ۳ میلی لیتر پر اکسید هیدروژن ۲۰ درصد به آن افزوده شد. پس از آنکه نمونه ها سرد شدند صاف شده و با آب مقطر به حجم ۳۰ میلی لیتر رساندیم. کلیه نمونه های مربوط به بافت ریشه گیاه و فاضلاب ورودی و خروجی با کمک دستگاه جذب اتمی مدل Perklm Elmer A Analyst 700 اندازه گیری شدند که نتایج آن به طور خلاصه در جدول ۴ آمده است. با توجه به اندازه گیری های انجام شده، راندمان حذف سرب در فاضلاب خروجی بر اساس اختلاف غلظت فاضلاب ورودی و خروجی نسبت به غلظت فاضلاب ورودی محاسبه شد. علاوه بر آن نسبت غلظت فاضلاب خروجی به ورودی (C/C₀) و سهم زمانی حذف سرب در زمان های مختلف ماند محاسبه گردید که در جدول ۴ آمده اند.

مطابق اندازه‌گیری‌های به‌عمل‌آمده، غلظت سرب در نمونه خروجی در کلیه موارد کمتر از حد مجاز استاندارد FAO و EPA بود؛ بنابراین عملکرد سیستم در محدوده شرایط آزمایش در حد مطلوب بود (کمتر از ۵ میلی‌گرم در لیتر) و زه آب تصفیه‌شده می‌تواند برای مصارف آبیاری استفاده گردد. مقایسه جفتی غلظت فاضلاب خروجی در سه جنس مختلف بستر و در زمان‌های ماند مختلف نیز نشان داد که به ترتیب بستر شن، گراول ریز و سپس گراول متوسط از عملکرد بهتری در کاهش غلظت فاضلاب خروجی برخوردار بودند؛ بنابراین می‌توان بسترهای مختلف را از نظر بهبود راندمان حذف سرب به ترتیب اولویت به‌صورت شن، گراول ریز و گراول متوسط رتبه‌بندی نمود. ضمناً، راندمان حذف سرب در فاضلاب خروجی (RE) بر اساس اختلاف غلظت فاضلاب ورودی و خروجی نسبت به غلظت فاضلاب ورودی محاسبه شد. علاوه بر آن نسبت غلظت فاضلاب خروجی به ورودی نیز با عنوان C/C_0 و سهم زمانی حذف سرب (RTR) در زمان‌های ماند هیدرولیکی (HRT) مختلف محاسبه گردید که در جدول ۴ آمده‌اند بر اساس سهم زمانی می‌توان سهم هرکدام از زمان‌های ماند را در حذف فاضلاب محاسبه و میزان اثربخشی زمان‌های ماند مختلف را مورد بررسی و مقایسه قرارداد. بر اساس اندازه‌گیری‌های به‌عمل‌آمده ابتدا ارتباط راندمان حذف سرب فاضلاب نسبت به زمان ماند ترسیم گردید معادله حاکم با استفاده از نرم‌افزار *curve expert* به‌صورت معادله نمایی $RE = a.(b - e^{-c.t})$ استخراج شد که در بین معادلات نمایی برازش شده از بالاترین ضریب همبستگی ($r^2=0.98$) برخوردار بود. نتایج برازش راندمان حذف سرب نسبت به زمان ماند هیدرولیکی در جدول ۳ آمده است. بر اساس این شکل‌ها، در بستر شنی راندمان حذف تا روز ۵ ام در حال افزایش و پس‌از آن با شیب یکنواخت ادامه پیدا می‌کند در صورتی که در بسترهای گراول ریز و متوسط تا روز سوم در حال افزایش و پس‌از آن روند تغییرات ثابت می‌شود؛ در ادامه تحلیل‌های آماری بیشتری در این رابطه مورد بررسی قرار می‌گیرد.

جدول ۳: ضرایب معادله نمایی حذف به همراه ضرایب رگرسیونی.

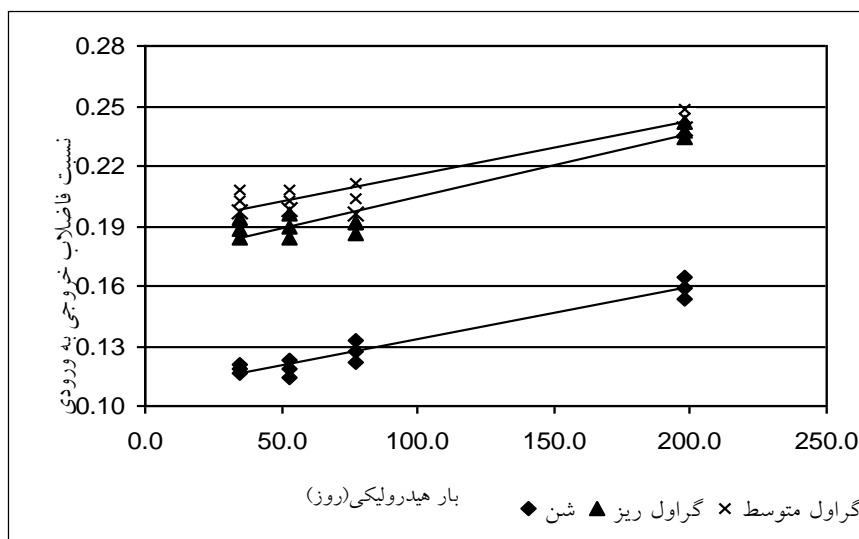
نوع بستر	$RE = a(b - e^{-c.t})$				ضرایب رگرسیونی
	A	b	C	R	
شن	۰/۰۸۵	۱۰/۳۹	۰/۷۱۸	۰/۹۷۵	۰/۰۰۴
گراول ریز	۰/۲۱	۳/۸۵	۱/۴۶۴	۰/۹۸۲	۰/۰۰۴۵
گراول متوسط	۰/۱۵۴	۵/۱۶	۱/۳۲	۰/۹۶۵	۰/۰۰۵۵

جدول ۴: نتایج اندازه‌گیری‌های انجام‌شده در فاضلاب ورودی و خروجی.

بستر شن					
RTR	RE	C/C0	C	C ₀	HRT(day)
۹۵/۴	۰/۴۷±۸۴/۱	۰/۰۰۵±۰/۱۵۹	۰/۰۳±۱/۵۷	۰/۱۱±۹/۸۸	۱
۹۸/۹	۰/۴۵±۸۷/۲	۰/۰۰۶±۰/۱۲۸	۰/۰۴±۱/۲۵	۰/۰۸±۹/۸۱	۳
۱۰۰	۰/۴۱±۸۸/۱	۰/۰۰۵±۰/۱۱۹	۰/۰۳±۱/۱۸	۰/۱۲±۹/۹۵	۵
۱۰۰	۰/۲۸±۸۸/۲	۰/۰۰۲±۰/۱۱۸	۰/۰۲±۱/۱۳	۰/۰۶±۹/۵۲	۱۰
بستر با گراول ریز					
RTR	RE	C/C0	C	C ₀	HRT(day)
۹۴	۰/۴±۷۶/۳	۰/۰۰۳±۰/۲۳۷	۰/۰۲±۲/۳۵	۰/۰۹±۹/۸۸	۱
۹۹/۷	۰/۶۳±۸۰/۹	۰/۰۰۵±۰/۱۹۱	۰/۰۳±۱/۸۸	۰/۱۳±۹/۸۱	۳
۹۹/۹	۰/۶۲±۸۱	۰/۰۰۶±۰/۱۹	۰/۰۴±۱/۸۹	۰/۱۲±۹/۹۵	۵
۱۰۰	۰/۵±۸۱/۱	۰/۰۰۵±۰/۱۸۹	۰/۰۴±۱/۸	۰/۰۴±۹/۵۲	۱۰

بستر با گراول متوسط					
RTR	RE	C/C0	C	C ₀	HRT(day)
۹۴/۹	۰/۴۴۷±۷۵/۶	۰/۰۰۴±۰/۳۴۴	۰/۰۳±۲/۴۱	۰/۰۶±۹/۸۸	۱
۹۹/۹	۰/۷۵±۷۹/۶	۰/۰۰۷±۰/۲۰۴	۰/۰۶±۲	۰/۰۷±۹/۸۱	۳
۱۰۰	۰/۵۵±۷۹/۷	۰/۰۰۵±۰/۲۰۳	۰/۰۵±۲/۰۲	۰/۰۲±۹/۹۵	۵
۱۰۰	۰/۶±۷۹/۹	۰/۰۰۵±۰/۲۰۳	۰/۰۴±۱/۹۳	۰/۰۵±۹/۵۲	۱۰

Crites Tchobanoglous (۱۹۹۸) مدلی را برای حذف برخی آلاینده‌ها در تالاب‌های با جریان سطحی و زیرسطحی پیشنهاد دادند که در آن q میزان بار هیدرولیکی برحسب میلی‌متر بر روز و C_0/C_i نیز نسبت غلظت فاضلاب خروجی به ورودی بود که این رابطه به صورت یک مدل خطی تعریف گردید. بر همین اساس و با الگوپذیری از این رابطه ارتباط بین بار هیدرولیکی و نسبت غلظت سرب فاضلاب خروجی به ورودی نیز ترسیم گردید که در شکل ۲ نشان داده شده است و پس از آن با استفاده از رگرسیون خطی، میزان همبستگی بین متغیرهای مستقل و وابسته مورد بررسی قرار گرفت که نشان‌دهنده بالا بودن همبستگی آن‌ها بود که نتایج آن در جدول ۵ آمده است بر اساس این رابطه با کاهش بار هیدرولیکی جریان از ۱۹/۸ تا ۳/۵ سانتیمتر بر روز، نسبت غلظت فاضلاب خروجی به ورودی به طور معنی داری و به صورت یک رابطه خطی کاهش پیدا کرد؛ بنابراین با افزایش زمان ماند و کاهش بار هیدرولیکی، فرصت زمان بیشتری جهت فرآیندهای فیزیکی، شیمیایی و بیولوژیکی جهت حذف سرب در سیستم تالاب فراهم شده است. Weerakon و همکاران (۲۰۱۳) در تحقیقی نتایج مشابهی را به دست آوردند که بر اساس آن پتانسیل حذف آلودگی‌های فاضلاب ساختگی، تحت بارهای هیدرولیکی مختلف در تالاب مصنوعی افقی زیرسطحی با کشت تیفا را مورد بررسی قرار دادند و نتیجه‌گیری گرفتند که با کاهش بار هیدرولیکی، راندمان حذف آلاینده‌ها افزایش یافت.



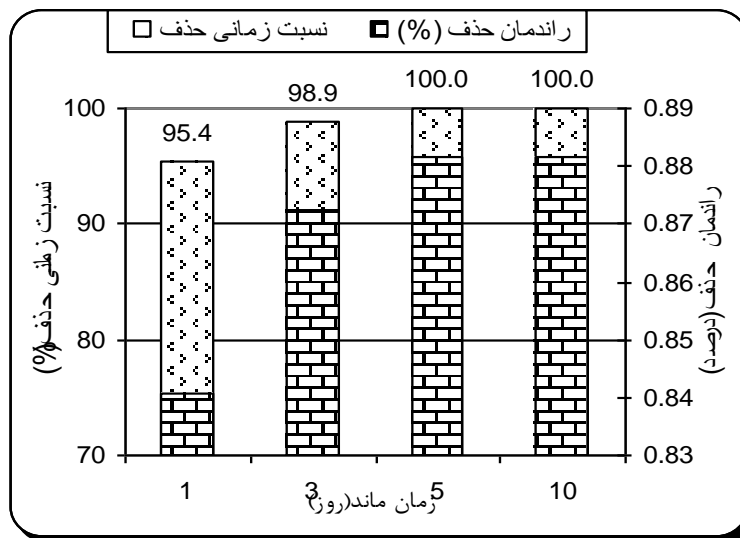
شکل ۲: ارتباط خطی بین بار هیدرولیکی و نسبت غلظت فاضلاب خروجی به ورودی.

جدول ۵: نتیجه رگرسیون خطی بین بار هیدرولیکی و نسبت غلظت فاضلاب خروجی به ورودی.

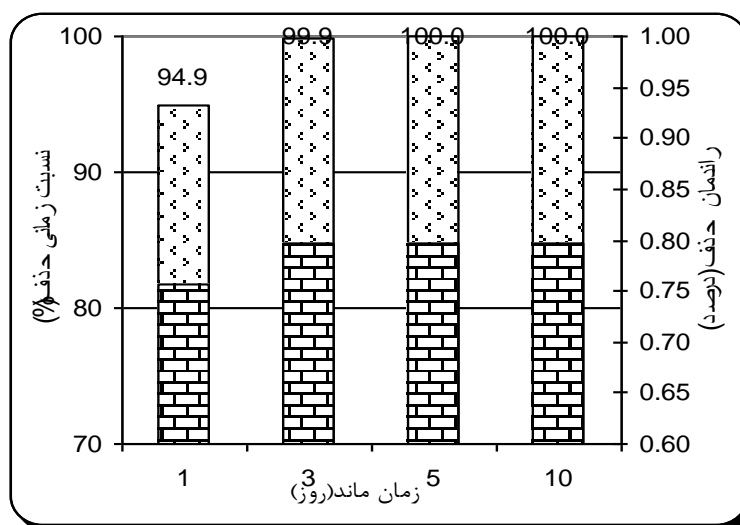
رابطه	N	R ²	نوع بستر
$\frac{C_0}{C_i} = 0.1073 + 0.0003q$	۱۲	۰/۹۹۱	شنی
$\frac{C_0}{C_i} = 0.1729 + 0.0003q$	۱۲	۰/۹۶۳۸	گراول ریز
$\frac{C_0}{C_i} = 0.1891 + 0.0003q$	۱۲	۰/۹۵۴	گراول متوسط

بحث و نتیجه‌گیری

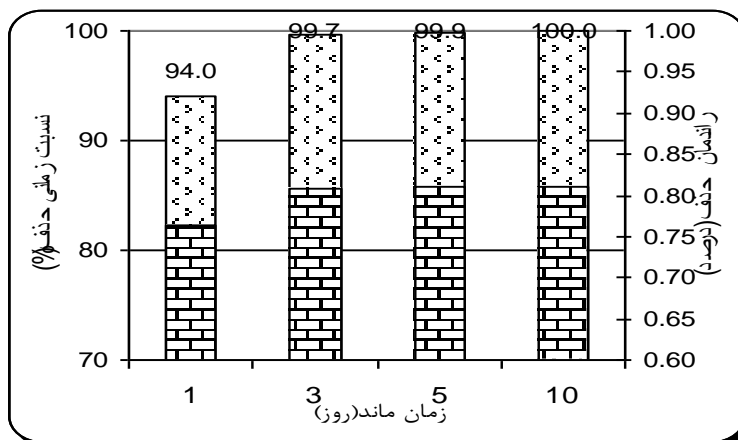
روند تغییرات راندمان حذف نسبت به زمان نشان می‌دهد که با افزایش زمان ماند هیدرولیکی، راندمان حذف در حال افزایش است به نظر می‌رسد با افزایش زمان ماند، بار هیدرولیکی جریان ورودی و بار سطحی سرب کاهش یافت. لذا فرصت کافی جهت فرآیندهای فیزیکی، بیولوژیکی و شیمیایی در بستر سامانه‌ها و گیاه فراهم می‌شود تا عملیات حذف سرب انجام گردد؛ البته می‌بایست بهترین زمان ماند با در نظر گرفتن جمیع مصالح انتخاب گردد به همین منظور می‌توان از تحلیل‌های آماری نیز جهت بررسی اثر زمان ماند در تغییرات راندمان حذف نیز استفاده نمود و معنی‌دار بودن اثر زمان ماند را مورد بررسی قرارداد. بررسی نمودارهای ۳ و ۴ و ۵ مؤید این موضوع است که با گذشت زمان ماند، راندمان حذف در هر سه بستر در حال افزایش است، ولی سرعت افزایش آن در حال کاهش است. لذا نتیجه گرفته شد زمان‌های اولیه اثر بیشتری در فرآیندهای حاکم بر حذف سرب داشت به همین منظور سهم زمانی اثر زمان ماند نیز محاسبه گردید که آن بر اساس نسبت راندمان حذف لحظه‌ای (در زمان‌های ماند مختلف) به راندمان زمان ماند ۱۰ روزه محاسبه گردید که می‌توان میزان وزن و یا اثر هرکدام از زمان‌های ماند در حذف سرب را کمی نمود که در شکل‌های مربوطه نشان داده شده است. با استفاده از این نمودارها می‌توان سهم هرکدام از زمان‌های ماند را در بهبود راندمان حذف مورد بررسی قرارداد بر اساس این نمودارها (۳، ۴ و ۵) بیشترین اثر سهم زمانی در زمان ماند یک‌روزه اتفاق افتاده است که معادل ۹۴/۹، ۹۵/۴، ۹۴/۹ و ۹۴ درصد راندمان حذف حداکثر (راندمان حذف ۱۰ روزه) به ترتیب در بستر شن، گراول ریز و گراول متوسط بوده است؛ بنابراین می‌توان به این نتیجه رسید که سینتیک فرآیندهای شیمیایی و بیولوژیکی مؤثر در راندمان حذف سرب در زمان ماند یک‌روزه در بیشترین شدت قرار داشت و افزایش زمان ماند منجر به کاهش شدت فرآیندهای مؤثر می‌گردد. بر اساس نتایج این تحقیق پیشنهاد می‌شود که بر زمان‌های ماند کمتر از یک‌روزه نیز توجه نمود و روند تغییرات راندمان حذف سرب را در این بازه زمانی مورد بررسی قرارداد. بررسی سایر زمان‌های ماند انتخابی این تحقیق نیز نشان‌دهنده این موضوع است که با انتخاب راندمان حذف سه‌روزه می‌توان تا حد قابل قبولی به راندمان حذف پتانسیل نزدیک شد. علاوه بر آن جهت معنی‌دار بودن اثر تغییرات زمان ماند، با استفاده از آزمون دانکن، مقایسه میانگین مشاهدات نیز مورد بررسی قرار گرفت که خلاصه نتیجه آن بر اساس نرم‌افزار SPSS در جدول ۶ آمده است. مطابق با آن بین راندمان حذف در تالاب با بستر شنی و در زمان‌های ماند ۱، ۳ و ۵ روز اختلاف معنی‌دار در سطح ۵ درصد وجود داشت؛ ولی بین زمان‌های ماند ۵ روزه و ۱۰ روزه اختلاف معنی‌داری در سطح ۵ درصد مشاهده نشد؛ بنابراین در بهترین شرایط، زمان ماند ۵ روز برای بستر شن و باراندمان حذف ۸۸/۱ درصد به دست آمد. علاوه بر آن بین راندمان حذف سرب در دو بستر گراول ریز و متوسط در زمان‌های ماند ۱ و ۳ روز اختلاف معنی‌دار در سطح ۵ درصد مشاهده شد، ولی بین زمان‌های ماند ۳، ۵ و ۱۰ روز اختلاف معنی‌دار در سطح ۵ درصد مشاهده نشد؛ بنابراین در بهترین شرایط، زمان ماند ۳ روز برای دو بستر گراول ریز و متوسط و به ترتیب باراندمان حذف معادل ۸۰/۹ و ۷۹/۶ درصد به دست آمد.



شکل ۳: راندمان حذف در بستر شن.



شکل ۴: راندمان حذف در بستر گراول ریز.



شکل ۵: راندمان حذف در بستر گراول متوسط.

جدول ۶: اثر تغییرات زمان ماند بر میانگین راندمان حذف سرب.

زمان ماند (روز)	بستر شن		بستر گراول ریز		بستر گراول متوسط	
	میانگین (%)	(P < ۰/۰۵ دانکن)*	میانگین (%)	(P < ۰/۰۵ دانکن)*	میانگین (%)	(P < ۰/۰۵ دانکن)*
۱	۸۴/۱	A	۷۶/۳	A	۷۵/۶	A
۳	۸۷/۲	B	۸۰/۹	B	۷۹/۶	B
۵	۸۸/۱	C	۸۱	B	۷۹/۷	B
۱۰	۸۸/۲	C	۸۱/۱	B	۷۹/۹	B

*حروف مختلف نشان دهنده معنی دار بودن اختلاف میانگین تیمارها در سطح ۵ درصد می باشد.

تحقیقات مشابهی توسط افراد مختلف در تالاب‌های مصنوعی زیرسطحی و بر روی راندمان حذف سرب انجام شده است که نتایج مشابهی نیز به دست آمد به طوری که عمدتاً راندمان حذف سرب را در محدوده ۹۵-۷۶ درصد نتیجه‌گیری نمودند. ضمناً مکانیسم‌های عمده حذف سرب را در تشکیل سولفیدهای غیر محلول، فیلتراسیون جامدات و کلوئیدها و پیوند به آهن و اکسید منگنز را مهم‌ترین دلیل حذف سرب فاضلاب‌ها در سیستم تالاب‌های مصنوعی و طبیعی معرفی کردند.

(Kumar et al., 2011; Nuller et al., 1994; Sinicrope et al., 1992) در تحقیقی که بر روی راندمان حذف سرب در تالاب مصنوعی زیرسطحی و در مقیاس آزمایشگاهی انجام شد، نتایج مشابه حاصل شد در این تحقیق که با کشت گیاه تیفا و فراگمیتس انجام شد، فاضلاب مصنوعی در غلظت‌های ۲۰-۱ میلی‌گرم در لیتر وارد شد راندمان حذف در محدوده ۹۶-۷۵ درصد متغیر گزارش گردید (Mungur et al., 1997). Usefi و همکاران (۲۰۱۲) در تحقیقی که بر روی سرب و کادمیوم انجام دادند دریافتند که با افزایش زمان ماند از ۲ به ۶ روز، درصد حذف فلزات سنگین نیز افزایش پیدا کرد و در بیشترین مقدار درصد حذف ۷۵ درصد گزارش شد.

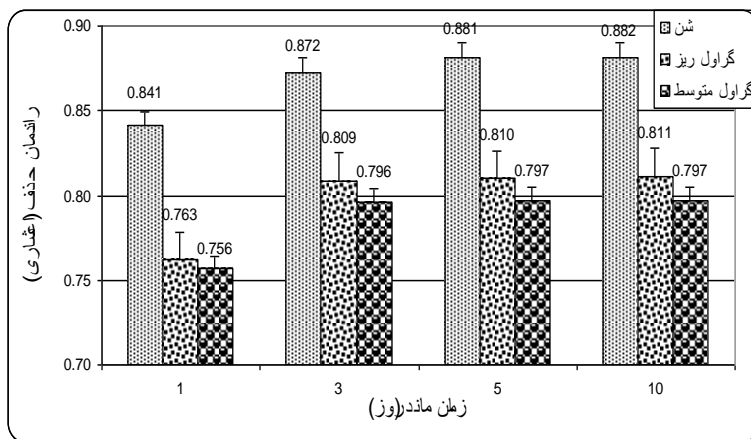
در این تحقیق نیز اندازه‌گیری‌های به عمل آمده نشان داد که دامنه تغییرات متوسط راندمان حذف در بستر شن در محدوده ۶۳/۸۳ تا ۴۸/۸۸ در بستر گراول نرم در محدوده ۹/۷۵ تا ۳/۸۱ و در بستر گراول متوسط در محدوده ۱۵/۷۵ تا ۵/۸۰ می‌باشد، با توجه به اینکه در بخش قبل نیز گفته شد بهترین زمان ماند در بستر شن، گراول ریز و متوسط به ترتیب ۵، ۳ و ۳ روز نتیجه‌گیری شد لذا در این بخش با استفاده از نرم‌افزار SPSS، اثر جنس بستر در راندمان حذف سرب فاضلاب خروجی در زمان‌های ماند مذکور مورد تحلیل آماری قرار گرفت که نتایج آن در جدول ۷ نشان داده شده است که بر اساس آن اختلاف تیمارها در بستر گراول ریز و متوسط و در زمان‌های ماند یک‌روزه در سطح ۵ درصد معنی‌دار نبود، درحالی‌که

بستر شن نسبت به دو بستر دیگر از اختلاف معنی‌دار در سطح ۵ درصد برخوردار بود که بر اساس آن بیشترین راندمان حذف در بستر شن به میزان ۸۴/۵۷ درصد و در دو بستر گراول ریز و متوسط به ترتیب ۷۶/۷ و ۷۶ درصد محاسبه گردید. نتایج تحلیل آماری در زمان‌های ماند ۳ روز و ۵ روز نشان می‌دهد که بین هر سه بستر، اختلاف معنی‌دار در سطح ۵ درصد وجود داشت؛ بنابراین جنس بستر، اثر معنی‌دار بر راندمان حذف سرب داشت. نحوه تغییرات راندمان حذف برای این سه بستر نسبت به زمان ماند در نمودار مقایسه‌ای در شکل ۶ آمده است. مطابق با آن حداکثر راندمان ۸۸/۵۱، ۸۱/۵۳ و ۸۰/۳۵ برای بسترهای شن، گراول ریز و گراول متوسط به ترتیب در زمان‌های ماند بهینه ۵، ۳ و ۳ روز به دست آمد. تحلیل‌های آماری نشان می‌دهد بستر شن از مقدار راندمان بالاتری نسبت به دو بستر دیگر برخوردار بود بنابراین می‌توان نتیجه گرفت بستر شن اثربخشی بیشتری در رابطه با تشدید فرآیندهای فیزیکی، شیمیایی و بیولوژیکی مؤثر در حذف سرب داشته است. به نظر می‌رسد با کاهش قطر ذرات بستر و افزایش تخلخل خاک، منجر به افزایش سطح مؤثر بستر می‌شود و به دنبال آن افزایش سطح مؤثر بستر منجر به افزایش سطح تماس بستر با فاضلاب و فعالیت بیشتر میکروارگانیسم‌ها خواهد شد.

جدول ۷: اثر جنس بستر در متوسط راندمان حذف فاضلاب خروجی.

تیمار: جنس بستر	زمان ماند ۱ روزه		زمان ماند ۳ روزه		زمان ماند ۵ روزه	
	RE	(دانکن $P < 0.05$)	RE	(دانکن $P < 0.05$)	RE	(دانکن $P < 0.05$)
بستر شن	۸۴/۱	A	۸۷/۲	A	۸۸/۱	A
بستر گراول ریز	۷۶/۳	B	۸۰/۹	B	۸۱	B
بستر گراول متوسط	۷۵/۶	B	۷۹/۶	B	۷۹/۷	B

نتیجه بررسی اثر ($P < 0.05$): اختلاف در سطح ۵٪ معنی‌دار



شکل ۶: نمودار مقایسه‌ای راندمان حذف سرب در بسترهای مختلف.

Akratos and Tsihrintzis (۲۰۰۷) اثر جنس بستر و زمان ماند هیدرولیکی را بر کارایی تالاب مصنوعی زیرسطحی در مقیاس پایلوت موردبررسی قراردادند و نتایج نشان داد که جنس بستر با گراول ریز از راندمان حذف بالاتری نسبت به گراول متوسط و در شرایط کشت تیفا برخوردار است که با نتایج این تحقیق همخوانی داشت. Arroyo و همکاران (۲۰۱۳) اثر جنس بستر و نوع گیاه را بر روی جامعه باکتری‌های مؤثر در حذف روی و آرسنیک را در تالاب‌های مصنوعی موردبررسی قرارداد و نتیجه‌گیری نمودند که گیاه نی نسبت به گونه‌های دیگر اثر بیشتری بر روی فراوانی و تنوع باکتری‌های مؤثر در حذف آلاینده‌ها دارد؛ بنابراین نقش گیاه نی را در مکانیسم‌های بیولوژیکی بسیار قابل توجه بیان کردند.

Kröpfelová و همکاران (۲۰۰۹) و Cortes Esquiuel و همکاران (۲۰۱۲) نیز در تحقیقات مشابه نتیجه گرفتند که تالاب با بستر شن نسبت به بسترهای گراول ریز و متوسط از راندمان حذف بالاتری برای مس و روی برخوردار است.

منابع

- Akratos, C. and Tsihrintzis, V., 2007.** Effect of temperature, HRT, vegetation and porous media on removal efficiency of pilot-scale horizontal subsurface flow constructed wetlands. *Ecological Engineering*, 29(2):173-191.
- Arroyo, P., Ansola, G. and Saenze de Miera, L., 2013.** Effects of substrate, vegetation and flow on arsenic and zinc removal efficiency and microbial diversity in constructed wetlands. *Ecological Engineering*, 51: 95-103.
- Cortes-Esquiuel, J., Giacomani-Vallejos, G., D., Barcelo, I., Mendez-Novelo, R. and Ponce, C. M., 2012.** Heavy metals removal from Swine wastewater using constructed wetland with horizontal subsurface flow. *Journal of Environmental Protection*, 3: 871-877.
- Crites, R. and Tchobanoglous, G., 1998.** Small and decentralized wastewater management systems. Boston, MA: WCB McGraw-Hill.
- Kröpfelová, L., Vymazal, J., Svehla, J. and Stíchová, J., 2009.** Removal of trace elements in three horizontal sub-surface flow constructed wetlands in the Czech Republic. *Environment Pollution*, 157(4): 1186-94.
- Kumar Choudhary, A., Kumar, S. and Sharma, C., 2011.** Constructed wetlands: an approach for wastewater treatment. *Elixir Pollution*, 37, 3666-3672.
- Mungur, A. S., Shutes Revitt, D. M. and House. M. A., 1997.** An assessment of metal removal by a laboratory scale wetland. *Water Science and Technology*, 35(50): 125-133.
- Noller, B. N., Woods, P. H. and Ross B. J., 1994.** Case studies of wetland filtration of mine waste water in constructed and naturally occurring systems in northern Australia. *Water Science and Technology*, 29: 257-66.
- Sinicrope, T. L., Langis, R., Gersberg, R. M., Busanardo, M. J., Zedler, J. B., 1992.** Metal removal by wetland mesocosms subjected to different hydroperiods. *Ecological Engineering Journal*, 1(4): 309-22.
- Stottmeister, U., Wießner, A., Kusch, P., Kappelmeyer, U., Kaßner, M., Bederski, O., Müller, R. A. and Moormann, H., 2003.** Effects of plants and microorganisms in constructed wetlands for wastewater treatment. *Biotechnology Advances*, 22: 93- 117.
- Usefi, Z., Mashayekhi, A. and Mohammadpour, A., 2012.** Performance Evaluation a hybrid constructed wetland in removal of lead and cadmium from Mazandaran University of Medical Sciences medical sciences campus complex wastewater. *Journal of Mazandaran University of Medical Sciences*, No. 97: 258-269.
- Vymazal, J., 2010.** Constructed Wetlands for Wastewater Treatment. *J. Water*. 2:530-549.
- Vymazal, J., 2007.** Removal of nutrients in various types of constructed wetlands. *Journal Science of the total Environment*, 380: 48-65.
- Weerakoon, G., Jinadasa, K., Herath, G., Mowjood, M. and Van Bruggen, J., 2013.** Impact of the hydraulic loading rate on pollutants removal in tropical horizontal subsurface flow constructed wetlands. *Ecological Engineering*, 61 Part A: 154-160.
- Wissing, F., Wasserreinigung mit Pflanzen. Stuttgart: Verlag Eugen Ulmer, Yavitt, J. B. and Knapp, A. K., 1995.** Methane emission to the atmosphere through emergent cattail (*Typha latifolia*) plants. *Tellus*, 47B: 521- 34.