

روشی نوین برای راه اندازی بیولوژیکی تصفیه خانه فاضلاب لجن فعال اراک

فریده عاشوری^۱

محمد محبی^۲

محمد رضا محبی^۳

عبدالرضا خلیلی^۴

(دریافت ۹۱/۷/۱۲) پذیرش (۹۲/۴/۲۰)

چکیده

راه اندازی تصفیه خانه از مهم‌ترین مراحل بهره برداری است. در این پژوهش روشنی نوین برای راه اندازی تصفیه خانه لجن فعال اراک ارائه شد که مزایایی بیش از سایر روش‌ها دارد. در ابتدا بخشی از جریان فاضلاب به تدریج وارد یکی از حوض‌های هاده شد. سپس بذردهی انجام گرفت. به دلیل کم بودن دبی ورودی و حجم حوض هاده، مقدار کمتری بندر استفاده شد. پس از رسیدن MLSS حوض تحت بررسی به میزان مورد نظر، بقیه سیستم نیز وارد مدار شد و از لجن تشکیل شده در خود سیستم برای بذردهی استفاده شد. در نهایت به دلیل سودی هوا پس از مدت زمان حدود دو ماه، MLSS کل، تشکیل و دفع لجن مازاد آغاز شد. میزان لجن دفعی با میزان F/M و سن لجن ثابت کنترل شد. در طی دوران راه اندازی، روند افزایش MLSS به صورت خطی بود و به دلیل بارگذاری کم، نوسانات آلینده‌های ورودی کنترل شد. میزان آلینده‌های خروجی، کمتر از مقدار استاندارد محیط زیست بود. حذف COD₅ BOD₅ از ۴۰ درصد و ۶۰ درصد به ۹۰ درصد و حذف TSS از ۷۰ درصد به ۹۶ درصد به این روش می‌توان به بارگذاری کم، کنترل بهتر فرایند و صرفه‌جویی در هزینه‌های مربوط به لجن اشاره نمود.

واژه‌های کلیدی: راه اندازی، بیومس، لجن، میکروارگانیسم، MLSS

A Novel Method of Biological Start-up in Arak Activated Sludge Wastewater Treatment Plant

A.R. Khalili¹

M.R. Mohebi²

M. Mohebi³

F. Ashoori⁴

(Received Sep. 2, 2012 Accepted June 23, 2013)

Abstract

Startup is one of the most important stages in the operation of a wastewater treatment plant (WWTP). In this paper, a novel method is presented for the startup of Arak Activated Sludge WWTP, which is shown to contain more advantages than other common methods. In this method, a portion of the inflow is initially allowed to enter gradually into an aeration basin prior to seeding. Under these conditions, less seeding is required due to the low flow of the influent and the low volume of the aeration basin. Once MLSS in the basin reaches the desired level, the rest of the system comes into operation and the sludge developed in the system is used for further seeding. In the case of the WWPT in Arak, it took about 2 months for the total MLSS to be developed and wasting the sludge to start because of the cold weather conditions in the region. The wasted sludge was controlled by the F/M ratio at a constant sludge age. During the start-up, the MLSS increase exhibited a linear trend and the low loading allowed for the variation in influent contaminants to be controlled. The effluent contaminants were below the standard levels recommended by the Environment Protection Organization. BOD₅ and COD removals increased from 40% and 60% to 90% and TSS removal increased from 70% to 96%. Lower loading levels, better process control, and lower sludge processing costs are the benefits of this system.

Keywords: Startup, Biomass, Sludge, Microorganism, MLSS.

- Managing Director of Markazi Province Water and Wastewater Co., Arak
- Assist. Director of Eng. and Expansion of Markazi Province, Water and Wastewater Co., Arak
- Technical Office Manager of Markazi Province Water and Wastewater Co., Arak (+98 861) 2784085
- Technical Office Engineer of Markzi Province Water and Wastewater Co., Arak (Corresponding Author) f_ashoori79@yahoo.com (+98 861) 2784085

- مدیرعامل شرکت آب و فاضلاب استان مرکزی، اراک
- معاون مهندسی و توسعه شرکت آب و فاضلاب استان مرکزی، اراک
- مدیر دفتر فنی شرکت آب و فاضلاب استان مرکزی، اراک
- کارشناس دفتر فنی شرکت آب و فاضلاب استان مرکزی (نویسنده مسئول)
f_ashoori79@yahoo.com (+98 861) 2784085

۱- مقدمه

در این روش، از لجن تشکیل شده توسط خود فاضلاب استفاده می‌شود که اصطلاحاً "خود بذرافشانی"^۲ نامیده می‌شود. به این صورت که با ورود بخشی از فاضلاب به کل سیستم، شرایط برای رشد بیومس تا رسیدن به MLSS طراحی، بر حسب دبی ورودی و تشکیل لجن فراهم می‌شود. پس از تشکیل لجن در این بخش از سیستم، می‌توان از لجن تولید شده در بخش‌های دیگر استفاده نمود. از جمله مزیت‌های این روش این است که لجن تشکیل شده در خود سیستم، مشکلات باکتریولوژیک مانند باکتری‌های رشت‌های و یا مشکلات شیمیایی مثل فلزات سنگین را نخواهد داشت. در ضمن چون لجن از فاضلاب ورودی تشکیل شده است، دیگر نیازی به زمان بیشتر برای خوگرفتن با محیط و رژیم غذایی جدید نخواهد داشت و میزان مطلوب بیومس سریع تر به دست می‌آید. از طرفی هزینه‌ها و مشکلات مربوط به نقل و انتقال لجن نیز وجود ندارد [۸]: روش ۵-۵ این روش که برای اولین بار در راهاندازی تصفیه‌خانه فاضلاب ارک به کار گرفته شد، به این ترتیب است که در ابتدا تها یکی از حوض‌های هوادهی در مدار قرار می‌گیرد و بخشی از فاضلاب به تدریج به آن وارد می‌شود. پس از تشکیل بیومس مورد انتظار در حوض هوادهی، از آن برای کمک به رشد بیومس در حوض‌های دیگر استفاده می‌شود. در نتیجه علاوه بر کنترل شرایط و کاهش بار آلودگی در تصفیه‌خانه در شروع راهاندازی، در هزینه نقل و انتقال لجن و مشکلات مربوط به آن نیز صرف‌جویی می‌شود.

تصفیه‌خانه فاضلاب ارک از دو فرایند برکه تثبیت و لجن فعال تشکیل شده که با ورودی مشترک در کنار هم واقع شده‌اند. تصفیه‌خانه لجن فعال با سن لجن پنج روزه طراحی شده و پساب آن در کشاورزی و آبیاری مورد استفاده قرار می‌گیرد. مراحل تصفیه از آشغالگیر، دانه گیر، تنه‌نشینی اولیه، سلکتور، هوادهی، تنه‌نشینی ثانویه و کلرزنی تشکیل شده است. از چهار حوض هوادهی موجود یکی رزو و سه حوض دیگر در حال بهره‌برداری است. در این پژوهش، روش نوینی برای راهاندازی تصفیه‌خانه لجن فعال ارک ارائه شد (شکل ۱).

۲- مواد و روش‌ها

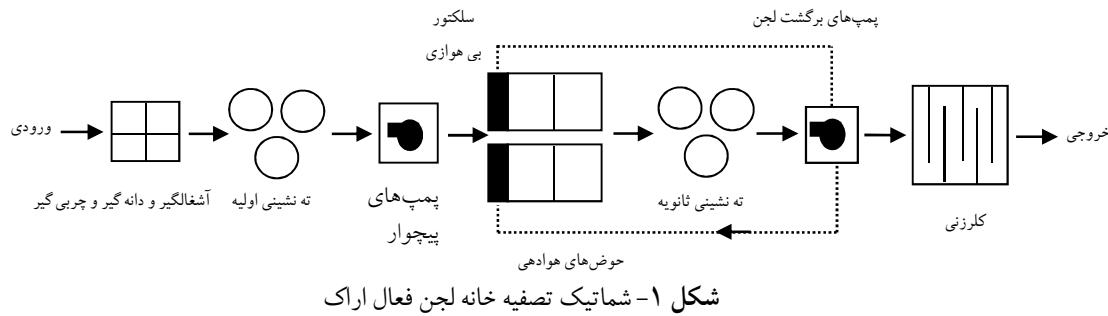
۱-۱- دبی ورودی به سیستم در طی راهاندازی

کل متوسط جریان ورودی به تصفیه‌خانه ۵۵۰۰۰ مترمکعب در روز بود که ورود آن به تصفیه‌خانه با تنظیم دریچه مقسم ورودی و با استفاده از دبی سنج کنترل شد و مابقی فاضلاب خام از طریق کanal مقسم ورودی به تصفیه‌خانه برکه تثبیت هدایت شد.

² Self Seeding

راهاندازی تصفیه‌خانه از مهم‌ترین مراحل بهره‌برداری آن است. در مرحله اول راهاندازی، تجهیزات الکترومکانیکال به کار افتاده و جریان هیدرولیکی سیستم تصفیه برقرار می‌شود. سپس با توجه به نوع فرایند تصفیه، راهاندازی بیولوژیکی انجام می‌شود. استراتژی راهاندازی نامناسب، باعث از بین رفتن بیومس یا عدم تثبیت فرایند خواهد شد [۱]. راهاندازی بیولوژیکی تصفیه‌خانه لجن فعال، بستگی به اجتماع میکروبی یک گروه ویژه از میکروارگانیسم‌ها دارد که در شرایط خاصی از دما و بار آلودگی، رشد و تکثیر می‌یابند [۲]. بنابراین یک راهاندازی، زمانی موفق است که جمعیتی از میکروارگانیسم‌ها به مقدار مطلوبی که در طراحی تصفیه‌خانه مد نظر قرار گرفته است، برسد [۳]. در مورد تصفیه‌خانه‌های فاضلاب خانگی متعارف، راهاندازی رویدادی است که تها یک بار در طول عمر تصفیه‌خانه اتفاق می‌افتد؛ اما برخی تصفیه‌خانه‌های کوچک فصلی که تنها بخشی از سال کار می‌کنند، یک یا دو بار در سال نیاز به راهاندازی دارند. راهاندازی هر تصفیه‌خانه با در نظر گرفتن به نوع سیستم آن، متفاوت است. جامدات متعلق در سیستم‌های لجن فعال متحرك‌اند و بنابراین این امکان وجود دارد که بتوان بیومس فعال را به عنوان بذر^۱ از یک تصفیه‌خانه به تصفیه‌خانه دیگر با شرایط مشابه افزود و از آن برای تشکیل سریع تر بیومس در سیستم کمک گرفت [۴]. پنج روش عمدۀ راهاندازی تصفیه‌خانه به روش لجن فعال به شرح زیر وجود دارد: روش ۱- در این روش فاضلاب به صورت بخش بخش وارد کل سیستم می‌شود و کم کم با افزایش MLSS، دبی ورودی به تصفیه‌خانه نیز افزایش می‌یابد. در این روش از بذر استفاده نمی‌شود. از مزایای این روش صرفه اقتصادی و تشکیل یک بیومس تطبیق یافته مناسب است، اما برای تشکیل بیومس به زمان زیادی نیاز است و احتمال تولید بو، تشکیل کف و بالکینگ لجن نیز بسیار است [۵]: روش ۲- در این روش بذر به حوض‌های هوادهی پر از آب افزوده شده و MLSS پیش از ورود فاضلاب خام تشکیل می‌شود. سپس فاضلاب ورودی کم کم به سیستم اضافه می‌شود. در این روش در هزینه حمل و نقل کل بیومس مورد نیاز صرفه‌جویی می‌شود، اما این امکان وجود دارد که بیومس تشکیل شده با مشخصات فاضلاب ورودی سازگار نباشد [۶]: روش ۳- در این روش که اغلب برای تصفیه‌خانه‌های کوچک استفاده می‌شود، لجن از تصفیه‌خانه دیگر به همراه ورود فاضلاب خام به تصفیه‌خانه، اضافه می‌شود. این روش سریع‌ترین روش برای رسیدن به MLSS طراحی است. اما از نظر منطقی، حمل و نقل تانکرهای زیاد لجن، غیرعملی و بسیار هزینه‌بر است [۷]: روش ۴-

¹ Seed



شکل ۱- شماتیک تصفیه خانه لجن فعال اراک

۱۰۸۰ میلی گرم در لیتر رسید. در هفته هفتم، حوض هوادهی دوم نیز وارد مدار شد و دبی ورودی به دو سوم جریان کل رسید. یک هفته بعد، حوض سوم و در نهایت کل دبی جریان وارد سیستم شد. از لجن شکل گرفته در حوض های قبلی برای دو حوض دیگر استفاده شد. در این مدت، هیچ لجنی از سیستم دفع نشد. پس از مدت زمان حدود ۲ ماه از شروع راه اندازی و یک ماه پس از افزودن بذر، MLSS کل سیستم به MLSS طراحی یعنی حدود ۳۲۵۰ میلی گرم در لیتر رسید و دفع لجن مازاد آغاز شد.

۴- روش های تحلیلی

در اجرای این طرح، حدود ۳۰ نمونه در زمان راه اندازی و ۶۰ نمونه پس از آن به صورت مرکب از محل های مختلف ورودی و خروجی تصفیه خانه، پیش از کلرزنی و خروجی حوض هوادهی، گرفته شد. پارامتر های Dma، pH، BOD، COD، TSS، برای ورودی و خروجی و MLSS حوض هوادهی بر اساس روش های ذکر شده در کتاب روش های استاندارد سال ۱۹۹۱، در آزمایشگاه شرکت آب و فاضلاب استان مرکزی مورد سنجش قرار گرفتند [۹]. بارگذاری به سیستم از طریق ضرب دبی ورودی در میزان آلاندنه های BOD و COD و TSS محاسبه شد. برای بذردهی از لجن تصفیه خانه لجن فعال تفرش با MLSS معادل ۳۰۰۰۰ میلی گرم در لیتر و به حجم ۶۰ متر مکعب استفاده شد که با استفاده از میکروسکوپ، عدم وجود باکتری های مشکل ساز آن کنترل شده بود. در این مدت، اکسیژن محلول در حوض هوادهی در حد ۲ میلی گرم در لیتر ثابت نگه داشته شد.

۳- نتایج و بحث

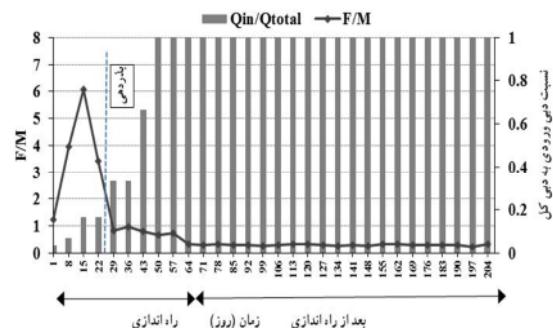
۱- افزایش بیومس در طی راه اندازی سیستم
در طی هفته های اول راه اندازی، افزایش بیومس برای یک سیستم بیولوژیکی تصفیه فاضلاب مسئله مهم و نگران کننده ای است. شکل ۲، MLSS بر حسب روز در زمان راه اندازی و پس از آن را نشان می دهد. تحقیقات هوانگ و همکاران نیز چنین منحنی را در روند افزایش MLSS با افزودن بخش بخش میزان فاضلاب نشان

بخشی از فاضلاب جمع آوری شده از شهر اراک، شامل فاضلاب خانگی و صنعتی ناشی از صنایع گوناگون، به تصفیه خانه لجن فعال وارد می شود. مشخصات فاضلاب ورودی به تصفیه خانه بر اساس میانگین داده های آزمایشگاهی موجود در طی دوران راه اندازی یعنی دو ماهه اول سال در جدول ۱ آورده شده است.

جدول ۱- مشخصات فاضلاب ورودی به تصفیه خانه فاضلاب اراک

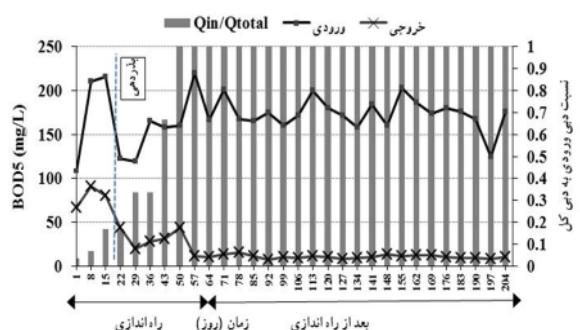
پارامتر	مقدار (mg/L)
BOD ₅	۱۹۳
COD	۳۶۸
TSS	۱۷۳
SCOD	۱۰۴
SBOD	۷۷
pH	۷/۵
دما (°C)	۱۴

۲- عملیات راه اندازی
مراحل راه اندازی بیولوژیکی تصفیه خانه لجن فعال اراک که از ۱۱ فروردین تا ۱۵ خرداد ۹۱ به طول انجامید، به شرح زیر است: در ابتدا تنها یکی از حوض های هوادهی به ابعاد $۴۴ \times ۲۲ \times ۴/۵$ متر مکعب در مدار قرار گرفت و ۳ درصد از کل جریان ورودی ۲۰ لیتر بر ثانیه فاضلاب به سیستم وارد شد و مابقی این حوض، با آب پر شد. پس از طی یک هفته، فاضلاب ورودی به ۶ درصد کل جریان افزایش یافت و ۷ روز دیگر این جریان به ۱۵ درصد کل رسید. هفته پنجم، یک سوم کل جریان وارد حوض هوادهی تحت بررسی شد. با مشاهده پیشرفت کم افزایش بیومس، لجن تصفیه خانه فاضلاب تفرش با MLSS به میزان ۳۰۰۰ میلی گرم در لیتر و به حجم ۶۰ متر مکعب نیز مستقیماً به حوض هوادهی اضافه شد. این روال ادامه یافت تا جایی که MLSS در حوض هوادهی تحت بررسی به یک سوم MLSS طراحی برابر با

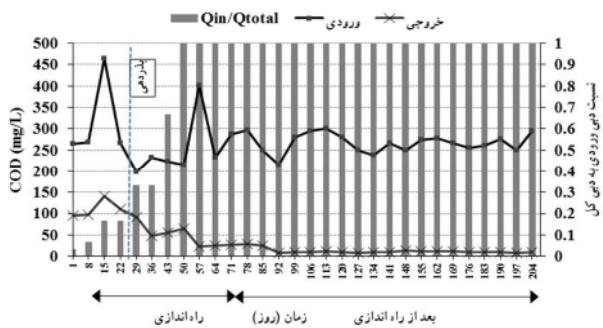


شکل ۳- بررسی نسبت F/M در حوض هوادهی بر حسب زمان (از ۱۱ فروردین تا ۱۶ مهر ۱۳۹۱)

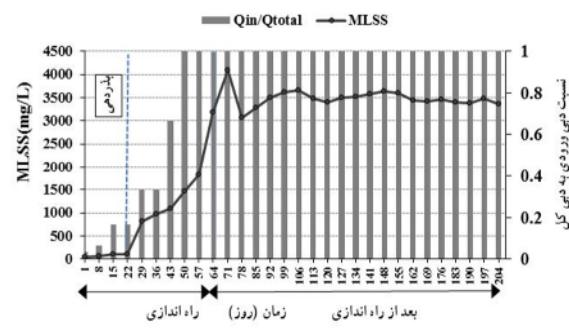
مشکلی نداشت [۱۱]. در طول دوران راهاندازی، میزان COD و TSS به ترتیب کمتر از ۱۰۰ و ۱۵۰ بود، پس از بذردهی نیز به ترتیب کمتر از ۵۰، ۱۰۰ و ۲۰ و پس از اتمام راهاندازی و تشکیل بیومس لازم به ترتیب کمتر از ۱۵، ۳۰ و ۲۰ بودند. پس از دوران راهاندازی، درصد کاهاش COD و BOD به ترتیب از ۴۰ درصد و ۶۰ درصد به حدود ۹۰ درصد رسید و در مورد TSS نیز میزان کاهاش از ۷۰ درصد به ۹۶ درصد رسید. میزان کاهاش COD و TSS با توجه به میزان ورودی در شکل‌های ۴ و ۵ و ۶ نشان داده شده است. مقدار خروجی به عنوان یک نمودار مجزا،



شکل ۴- نسبت دبی ورودی به دبی کل و نوسانات BOD₅ در ورودی و خروجی بر حسب زمان (از ۱۱ فروردین تا ۱۶ مهر ۱۳۹۱)



شکل ۵- نسبت دبی ورودی به دبی کل و نوسانات COD در ورودی و خروجی بر حسب زمان (از ۱۱ فروردین تا ۱۶ مهر ۱۳۹۱)



شکل ۲- نسبت دبی ورودی به کل و MLSS در حوض هوادهی بر حسب زمان (از ۱۱ فروردین تا ۱۶ مهر ۱۳۹۱)

داده است [۵]. تحقیقات میلارد و همکاران نیز روند افزایش خطی اما با شبکه کمتر و سرعت کمتر را نشان می‌دهد [۸]. در طی روزهای اول راهاندازی، یعنی زمانی که بذر به سیستم اضافه نشده بود، حتی با افزایش دبی ورودی، افزایش بیومس چندان چشمگیر نبود که علت آن، سردی هوا و ناکافی بودن میزان تکثیر میکروارگانیسم‌ها است. اما با افزایش بذر با MLSS معادل ۳۰۰۰ میلی‌گرم در لیتر به میزان ۶۰ مترمکعب و استفاده از لجن تشکیل شده در خود سیستم، افزایش MLSS به سرعت انجام شد. در نهایت پس از حدود دو ماه از شروع راهاندازی یعنی ۱۵ خرداد ۹۱، MLSS به ۳۲۵۰ میلی‌گرم در لیتر یعنی طراحی ۴۰۹۰ میلی‌گرم در لیتر در ۱۹ خرداد ۹۱ آغاز شد. میزان لجن دفعی به میزان ۱۳۰۰ مترمکعب در روز بر اساس نسبت F/M و ثابت نگهداشتن سن لجن ۵ روز بدست آمد.

۲-۳- بررسی نسبت F/M

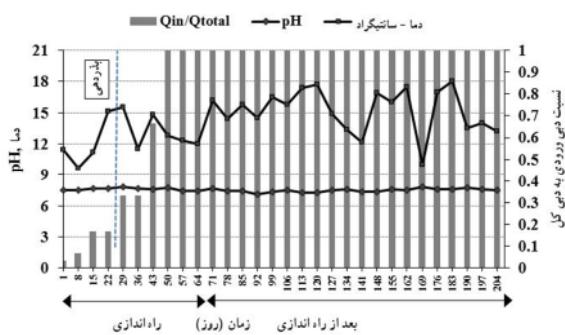
نسبت غذا به میکروارگانیسم یا F/M در طول دوران راهاندازی و پس از آن، در شکل ۳ نشان داده شده است. چنانچه مشاهده می‌شود، طی روزهای راهاندازی که هنوز بیومس مورد انتظار شکل نگرفته بود، میزان F/M رو به افزایش بود. با افزایش دبی ورودی، این مقدار، شبکه را به پایین داشته و کاهاش یافت و از ۶ به ۳ رسید. اما از آنجا که هنوز بیومس مورد انتظار شکل نگرفته بود به حد مجاز مورد انتظار نرسید [۱۰]. با گذشت زمان و پس از بذردهی، میزان F/M رو به کاهاش گذاشت و به کمتر از ۱ رسید و در مقدار ۰/۳ با دفع لجن، ثابت نگه داشته شد.

۳- بررسی کیفیت فاضلاب ورودی و خروجی
در طی روزهای راهاندازی، به دلیل بارگذاری کم بر تصفیه خانه، نتایج خروجی زیر حد استانداره محیط زیست ایران برای کشاورزی و آبیاری بود و از نظر استانداردهای محیط‌زیستی،

فعالیت میکروارگانیسم‌های لجن فعال در دمای ۲۰ درجه سلسیوس حاصل می‌شود، در این شرایط دمایی، DNA باکتری به بیشترین مقدار خود می‌رسد. بهمین دلیل راهاندازی اکثر تصفیه‌خانه‌های فاضلاب در فصل گرما و تابستان انجام می‌شود [۵].

حدوده pH فاضلاب بین ۶/۵ تا ۸/۵ است. چنانچه pH مقدار خود خیلی بالا یا خیلی پایین باشد، احتمال از بین رفتن میکروارگانیسم‌ها بسیار زیاد است [۱۲].

چنانچه در شکل ۸ مشاهده می‌شود، در شرایط راهاندازی تصفیه‌خانه لجن فعال ارک، پایین بودن دمای فاضلاب عامل مهمی در تشکیل MLSS کمتر در حوض هوادهی در طی روزهای اولیه راهاندازی بدون افزودن بذر بود. pH در ورودی فاضلاب تصفیه‌خانه لجن فعال ارک، با توجه به ماهیت فاضلاب خانگی آن حدود ۷/۵ بود و مشکلی در رشد و تکثیر میکروارگانیسم‌ها ایجاد نکرد.



شکل ۸- نسبت دبی ورودی به دبی کل و دما و pH در ورودی بر حسب زمان (از ۱۱ فروردین تا ۱۶ مهر ۱۳۹۱)

۴- نتیجه‌گیری

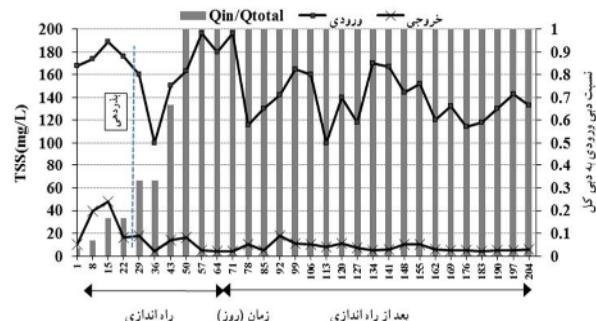
۱- روش نوین راهاندازی ارائه شده در این مقاله روش مطمئن، سریع و از نظر اقتصادی به صرفه است.

۲- راندمان مناسب حذف پارامترهای COD₅ و TSS₅ گویای عملکرد مناسب سیستم پس از راهاندازی است.

۳- دما عامل مهمی است که باید در راهاندازی مدنظر قرار گیرد و تا حد امکان، راهاندازی در فصل‌های گرم سال صورت گیرد که بتوان احتمال افزودن بذر را کاهش داد.

۴- با کاهش دبی ورودی طی روزهای اولیه راهاندازی، بارگذاری به سیستم کم شده و آلودگی محیط زیستی کاهش می‌یابد و به رشد میکروارگانیسم‌ها در حوض هوادهی کمک شایان توجهی می‌کند.

۵- بذر اضافه شده به سیستم برای تشکیل بیومس مورد انتظار یک سوم مقدار کل بود و بقیه بذر مورد نیاز در خود سیستم تشکیل شد. این موضوع صرفه‌جویی اقتصادی هزینه‌های انتقال لجن و پرهیز از مشکلات مربوط به لجن را به دنبال دارد.

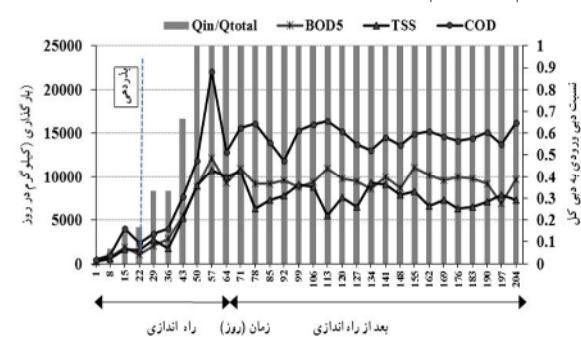


شکل ۶- نسبت دبی ورودی به دبی کل و نوسانات TSS در ورودی و خروجی بر حسب زمان (از ۱۱ فروردین تا ۱۶ مهر ۱۳۹۱)

کم کاهش یافت و سپس به میزان تقریباً ثابتی رسید. این امر نشان می‌دهد که تصفیه‌خانه به خوبی نوسانات COD، BOD و TSS را کنترل کرده و خروجی را در حد متعادل نگه داشته است.

در تحقیقات میلار و همکاران، میزان BOD و TSS نوسانات بسیاری در ورودی داشتند که با نوسان در میزان خروجی همراه بوده است. اما پس از راهاندازی، مقادیر خروجی نسبتاً ثابت شده‌اند و نوسانات زیادی در آنها مشاهده نشد [۸].

چنانچه در شکل ۷ مشاهده می‌شود با افزایش تدریجی دبی ورودی، میزان آلاینده‌های ورودی افزایش یافتد. بنابراین میزان آلودگی نیز به تدریج به تصفیه‌خانه وارد شد. در نتیجه نوسانات بارگذاری بر تصفیه‌خانه برای دستیابی به بیومس مورد انتظار کنترل شد. در این روش راهاندازی، با کم بودن دبی ورودی در ابتدا میزان بارگذاری بر تصفیه‌خانه با گذشت زمان افزایش می‌یابد که به خو گرفتن بهتر میکروارگانیسم‌ها با شرایط فاضلاب ورودی کمک می‌کند. به ویژه در روزهای اول راهاندازی که میزان بیومس موجود در سیستم بسیار کم است.



شکل ۷- نسبت دبی ورودی به دبی کل و میزان بارگذاری ورودی به سیستم بر حسب زمان (از ۱۱ فروردین تا ۱۶ مهر ۱۳۹۱)

۴-۳- بررسی دما و pH

دما از عوامل بسیار مهمی است که در رشد میکروارگانیسم‌ها و متابولیسم آنها تأثیرگذار است. بالاترین مقدار از نظر جمعیت و

۵-قدردانی

زحمتکش آزمایشگاه شرکت آب و فاضلاب استان مرکزی تشكر و
قدردانی می نمایند.

نویسندها از خدمات بی شائبه همکاران محترم به ویژه آفایان
 محمود کمال زاده، مهدی گلی نسب، غلامرضا احمدی و پرسنل

۶-مراجع

1. Van Hulle, S., Van Den Broeck, S., Maertens, J., Villez, K., Donckels, B., Schelstraete, G., Volcke E., and Vanrolleghem, P. (2005). "Construction, start-up and operation of a continuously aerated laboratory-scale SHARON reactor in view of coupling with an anammox reactor." *Water SA*, 31, 327-334.
2. Jubany, I., Carrera, J., Lafuente, J., and Baeza Juan, A. (2008). "Start-up of a nitrification system with automatic control to treat highly concentrated ammonium wastewater: Experimental results and modeling." *Chemical Engineering*, 144, 407-419.
3. Gali, A., Dosta, J., Mace, S., and Mata-Alvarez, J. (2006). "Start-up of a biological sequencing batch reactor to treat supernatant from anaerobic sludge digester." *Environ. Technol.*, 27, 891-899.
4. Wisconsin Department of Natural Resources. (2010). *Advanced activated sludge study guide*, Bureau of Science Services, Operator Certification Program, Washington DC, USA.
5. Huang, P., Qin, S., Zhao, Q., and Guo, X. (2006). "Quick start-up of mudanjiang wastewater treatment plant and factors influencing phosphorous removals." *Global NEST Journal*, 8(1), 1-8.
6. De Maria, D., Watson, J., Oorshchot Robbert, V., and Gulovsen, T. (2006). "Commissioning of a 180 ml/day activated sludge plant at the Western treatment plant." *Werribee*, 69th Annual Water Industry Engineers and Operators' Conference, Exhibition Centre-Bendigo, 120-126.
7. Suggate, Ch. (2009). "Start-up and commissioning of a low loaded wastewater treatment plant." *34th Annual Qld Water Industry Operation Workshop*, Indoor Sports Stadium Caloundra, Australia.
8. Maillard V., Sturdevant, J., Moffett P., and Abbott D. (2008). "Start-up and initial operation of a greenfield enhanced nutrient removal wastewater treatment facility." *Water Environment Federation Technology (WEFTEC.08)*, 1809-1818.
9. APHA. (1991). *Standard methods for the examination of water and wastewater*, 17th Ed., American Publishers Health Association (APHA), AWWA., and WEF., Washington, DC, USA.
10. Tchobanoglous, G., Burton, F.L., and Stensel, H.D. (2007). *Wastewater engineering treatment and reuse*, 4th Ed., Metcalf and Eddy Inc., McGraw-Hill Publication, USA.
11. Iranian Environment Protection Organization (IEPO). (1990). *Standard for wastewater effluent discharge limits to the environment Iran*. (In Persian)
12. Bureau of Technical Affairs and Standards. (2004). *Operation and maintenance guideline for municipal wastewater treatment plants*, Pub No. 284, Management and Planning Organization Publications, Iran, 26-50. (In Persian)