

# Effect of Rock Filters on The Efficiency of Waste Stabilization Ponds

*Mesdaghinia, A. ( Ph.D ), Faculty of Public Health, Tehran Univ. of Med. Sci.*  
*Ghaysary, A. ( Ph.D. Student ), Faculty of Public Health, Tehran, and W.W.C.E Co.*  
*Kazemi, M.A., Water and Wastewater Consulting Engineers*  
*Memarpour, B., Isfahan Water and Wastewater Co.*  
*Kazemzadeh, N., Isfahan Water and Wastewater Co.*

## Abstract

Waste stabilization pond ( WSP ) has great reputation for its low capital investment, less energy consumption and operation costs, and therefore has found great application in municipal and industrial wastewater treatment. However, because of the main drawbacks of WSP such as longer hydraulic detention time, low microorganism density and large land area requirement for pond construction, its further utilization is limited. Moreover, there has been great need for organic pollutant removal.

This study was undertaken to investigate the feasibility of improving WSP performance and reduction of land area through the addition of attached growth media ( AGM ) or so called rock filter waste stabilization pond ( RFWSP ). The experiments were conducted using an anaerobic pond (  $A_2$  ) followed by two facultative ponds (  $F_1$  ) and (  $F_2$  ) operated at conventional facultative form. The operation of these ponds was in series.

Better removal of organic pollutants had been obtained in RFWSP than in the conventional WSP during the comparative studies in one year operation. The removal efficiencies of  $BOD_5$ , COD , SS , TSS, VSS and FC were  $17\pm 3$ ,  $20\pm 4$ ,  $19\pm 3$ ,  $18\pm 2$  and  $50\pm 4\%$  respectively and it was concluded that land requirement is reduced too.

# تأثیر بستر قلوه سنگی بر روی راندمان برکه‌های تثبیت فاضلاب

علیرضا مصداقی نیا\*  
علی قیصری\*\*  
محمدعلی کاظمی\*\*\*  
باقر معمارپور\*\*\*\*  
ناصر کاظم‌زاده\*\*\*\*\*

## چکیده

در تصفیه فاضلاب به کمک روشهای مصنوعی و وسائل الکترومکانیک، علاوه بر مصرف انرژی زیاد، به علت مشکلات بهره‌برداری، در برخی موارد نمی‌توان فاضلاب را به طور مطلوب تصفیه کرد و نهایتاً علاوه بر هدر رفتن انرژی آلودگی محیط زیست هم تشدید می‌شود. این موضوع علاوه بر سرمایه اولیه بالا باعث هزینه بهره‌برداری زیاد نیز می‌شود. بنابراین به مرور زمان متوجه خواهیم شد در هر جایی که امکان پذیر باشد، مخصوصاً برای کشورهای در حال توسعه، احتمالاً بهترین گزینه برای تصفیه فاضلاب استفاده از روشهای طبیعی نظیر برکه‌های تثبیت، نیزارهای مصنوعی و غیره می‌باشد. برکه‌های تثبیت در بیشتر مناطقی که زمین ارزان و آب و هوای مناسب وجود دارد احتمالاً بهترین روش تصفیه فاضلاب و باکیفیت پساب مناسب می‌باشد.

نیاز به زمین زیاد در برکه‌های تثبیت در بسیاری از نقاط به عنوان بزرگترین و تنها عیب این فرایند مطرح می‌شود. نیاز به زمین زیاد، افزایش مخارج احداث تصفیه‌خانه‌های بزرگ، تبخیر و نفوذ باعث شده بعضی از طراحان و متخصصین نسبت به انتخاب برکه‌های تثبیت دچار تردید شوند. هدف این تحقیق استفاده از بستر قلوه سنگی در برکه‌های تثبیت اختیاری<sup>۱</sup> (RFWSP) با ایجاد یک سیستم رشد چسبیده در برکه<sup>۲</sup> (AGWSP) به منظور افزایش راندمان آنها و کاهش معایب عنوان شده می‌باشد. برای این منظور یک سری برکه آزمایشی شامل یک واحد بی‌هوازی (A<sub>۲</sub>) و دو واحد اختیاری که یکی مجهز به فیلتر قلوه سنگی بود (برکه F<sub>۱</sub>) و دیگری حالت متعارف داشت (برکه F<sub>۲</sub>)، احداث و به مدت یکسال با تغییر بار سطحی در سه مرحله پارامترهایی از قبیل BOD<sub>۵</sub>، COD، SS، DO، TSS، pH، کلیفرمها و فرم‌های مختلف ازت مورد آزمایش قرار گرفتند. برکه تثبیت F<sub>۱</sub> نسبت به F<sub>۲</sub> افزایش راندمان ۱۷±۳ درصد برای BOD<sub>۵</sub>، ۴±۲۰ درصد برای COD، ۳±۱۹ درصد برای SS، ۲±۱۸ درصد برای VSS و ۴±۵۰ درصد برای کلیفرمها را نشان داد که به همین نسبت امکان کاهش زمین مورد نیاز نیز وجود دارد.

\* استاد و ریاست دانشکده بهداشت دانشگاه علوم پزشکی تهران

\*\* دانشجوی دکتری بهداشت محیط، کارشناس ارشد مهندسی مشاور طرح و تحقیقات آب و فاضلاب

\*\*\* مدیر عامل و کارشناس ارشد مهندسی مشاور طرح و تحقیقات آب و فاضلاب

\*\*\*\* کارشناس ارشد شرکت آب و فاضلاب اصفهان

\*\*\*\*\* کارشناس ارشد شرکت آب و فاضلاب اصفهان

1- Rock filter waste stabilization pond

2- Attached growth waste stabilization pond

## مقدمه

در سالهای اخیر تحقیقات زیادی برای تصفیه فاضلاب به کمک فن آوری پیشرفته و همچنین استفاده از روشهای ساده و کم هزینه و با بهره‌برداری و نگهداری آسان در کشورهای پیشرفته و در حال توسعه انجام شده است. برکه‌های تثبیت فاضلاب با طراحی خوب را می‌توان فرایندی مطمئن، کارآمد، اقتصادی، امکان‌پذیر و آسان جهت تصفیه فاضلاب شهری در نظر گرفت [۵]. بی دلیل نیست که بیش از یک سوم تصفیه‌خانه‌های فاضلاب در آمریکا از نوع برکه تثبیت می‌باشد و تا سال ۱۹۸۳ بیش از ۷۰۰۰ واحد برکه تثبیت در آمریکا احداث شده است (USEPA). در کشورهای فرانسه و آلمان به ترتیب بیش از ۲۰۰۰ و ۱۰۰۰ برکه تثبیت و در چین بیش از ۱۰۰۰۰ برکه تثبیت در مناطق شهری و روستایی در حال بهره‌برداری می‌باشد [۲ و ۶]. در حال حاضر اکثر کشورهای جهان حتی آن دسته از کشورهایی که زمستان طولانی دارند توجه خاصی به این سیستم تصفیه دارند. برخی از محققین مخصوصاً آسوالد [۳] عقیده بر این دارند که در قرن آینده با توجه به مسائل زیست‌محیطی، کاهش منابع انرژی و تأمین غذا، گزینه‌ای که بیشتر باید برای تصفیه فاضلاب مورد توجه قرار گیرد برکه تثبیت می‌باشد [۳].

از آنجایی که برکه‌های تثبیت نیاز به زمین نسبتاً زیادی دارند (بزرگترین عیب آن) که علاوه بر افزایش هزینه خرید زمین و احداث، مقداری آب هم از طریق نفوذ و تبخیر از دست می‌رود و باعث محدودیت کاربرد آن می‌گردد، بنابراین هر طرح و تحقیقی که بتواند این عیب را کاهش دهد می‌تواند کاربرد این روش را افزایش دهد.

در این مطالعه با اضافه کردن یک بستر قلوه سنگی و ایجاد یک محیط رشد چسبیده<sup>۱</sup> در برکه‌های تثبیت و تشکیل بیوفیلم روی قلوه سنگ، کاهش مواد آلی و سایر آلوده‌کننده‌ها افزایش یافته و در نتیجه زمین مورد نیاز هم کمتر خواهد شد. در گذشته اظهار نظرهای محدودی در مورد تأثیر رشد چسبیده در عملکرد برکه‌های تثبیت شده است. تشکیل بیوفیلم بر روی موانع موجود در برکه توسط کیلانی و اوکانرومی و همچنین اظهار نظر تأثیر رشد چسبیده بر روی سطح مدیا توسط پل

پراسرت [۴] و ژائو و وانگ [۶] در کاهش مواد آلوده‌کننده بررسی شده است. تأثیر رشد چسبیده در افزایش راندمان برکه‌های تثبیت قطعی است ولی این روش مدرن و مفید نیاز به تحقیقات بیشتری دارد تا بتوان دقیقاً در مورد میزان تأثیر آن اظهار نظر نمود.

## روش کار

پایلوت تجربی که در این مطالعه مورد استفاده قرار گرفت در شکل (۱) نشان داده شده است. همان‌گونه که در شکل ملاحظه می‌شود برای تحقق اهداف طرح ابتدا یک انشعاب ۱۰۰ میلی‌متری از کانال اصلی فاضلاب ورودی به تصفیه‌خانه شمال اصفهان گرفته شد و فاضلاب خام به طور پیوسته وارد برکه بی‌هوازی (A<sub>۲</sub>) با عمق ۲/۲ متر شده و خروجی این واحد وارد دو برکه اختیاری (F<sub>۱</sub> و F<sub>۲</sub>) با ابعاد ۱۲/۳×۱۲/۳×۲۶/۳ متر می‌شد. یکی از این دو برکه اختیاری شامل فیلترهای قلوه سنگی است و دیگری ساده و به عنوان شاهد عمل می‌کند. به منظور ایجاد یک سیستم رشد چسبیده در برکه (AGWSP)<sup>۲</sup> از قلوه سنگ‌هایی با قطر متوسط ۱۵ سانتی‌متر، با دانسیته ۲/۶g/cm<sup>۳</sup>، درجه پوکی ۹۳<sup>۳</sup> درصد و تخلخل ۴۸<sup>۴</sup> درصد استفاده شد. بستر قلوه سنگی حدود ۱۳ مترمربع سطح و ۲۶ مترمکعب حجم داشت که نسبت حجم فیلتر قلوه سنگی به حجم کل برکه تثبیت تقریباً برابر ۱۰ درصد بود.

این سیستم از شهریورماه ۱۳۷۵ مورد بهره‌برداری قرار گرفت و حدود یک ماه به طول انجامید تا برکه‌ها فعال گشته و رنگ سبز در آنها غالب شد. بعد از آن در دو مرحله میزان فاضلاب ورودی به سیستم تغییر داده شد به نحوی که فاضلاب ورودی در هر دو مرحله مساوی ولی با مقادیر مختلف بودند (QF<sub>۱</sub> = QF<sub>۲</sub>). در مرحله سوم تحقیق، فاضلاب ورودی به برکه نمونه F<sub>۱</sub> به یک و نیم برابر افزایش پیدا کرد (QF<sub>۱</sub> = ۱/۵QF<sub>۲</sub>) و در نتیجه بار سطحی فیلتر افزایش و زمان

1- Attached - growth media

2- Attached growth waste stabilization pond

3- Void ratio

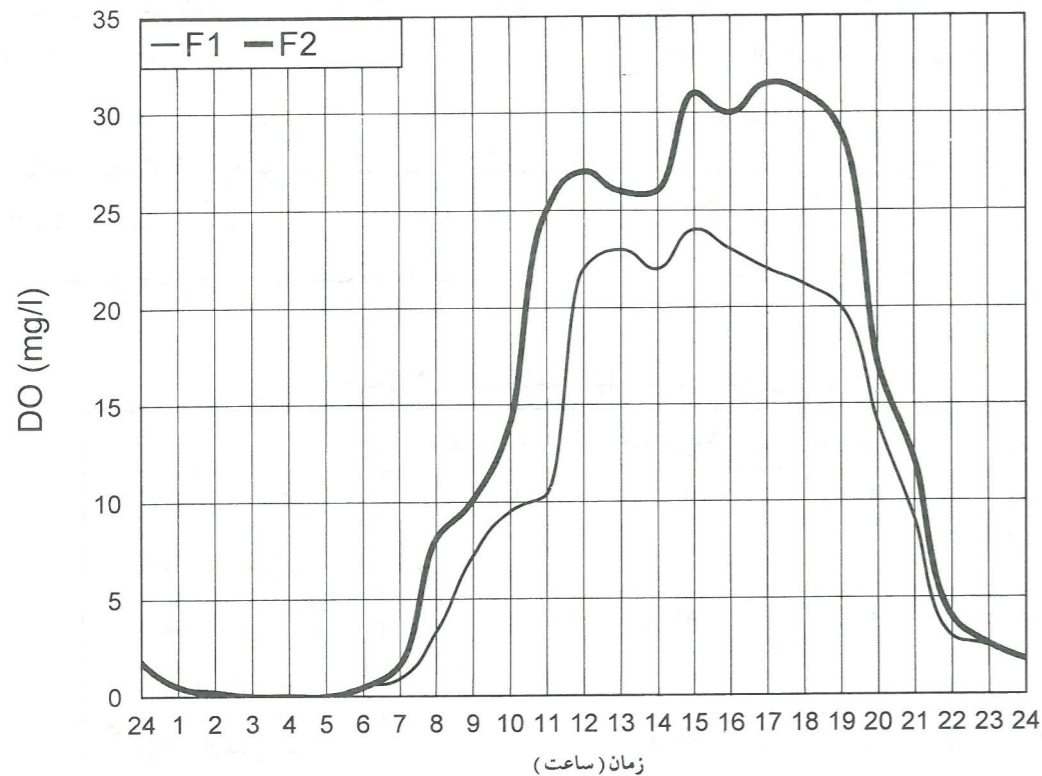
4- Porosity

نمونه‌های اندازه‌گیری شده اکسیژن محلول خروجی از برکه F<sub>1</sub> کمتر از F<sub>2</sub> بود. علت آن فعالیت بیشتر باکتریها و افزایش راندمان در برکه F<sub>1</sub> می‌باشد که در نتیجه اکسیژن بیشتری مصرف می‌شود.

در تاریخ‌های ۱۳۷۶/۳/۲۸ و ۱۳۷۶/۵/۱۴ به مدت ۲۴ ساعت نمونه‌برداری ساعتی از پساب خروجی برکه‌های F<sub>1</sub> و F<sub>2</sub> انجام گرفت و تغییرات pH و اکسیژن محلول در مدت فوق‌الذکر مشخص گردید. حداکثر و حداقل pH و اکسیژن محلول در برکه‌های F<sub>1</sub> و F<sub>2</sub> در جدول (۱) و شکل (۲) آمده است.

جدول ۱- حداقل و حداکثر pH و اکسیژن محلول در برکه‌های F<sub>1</sub> و F<sub>2</sub> در نمونه‌برداری ۲۴ ساعته

فاکتور	pH		DO (mg/l)	
	حداکثر	حداقل	حداکثر	حداقل
F <sub>1</sub>	۹/۴	۷/۷	۲۳	۰
F <sub>2</sub>	۹/۸	۸/۱	۳۱	۰

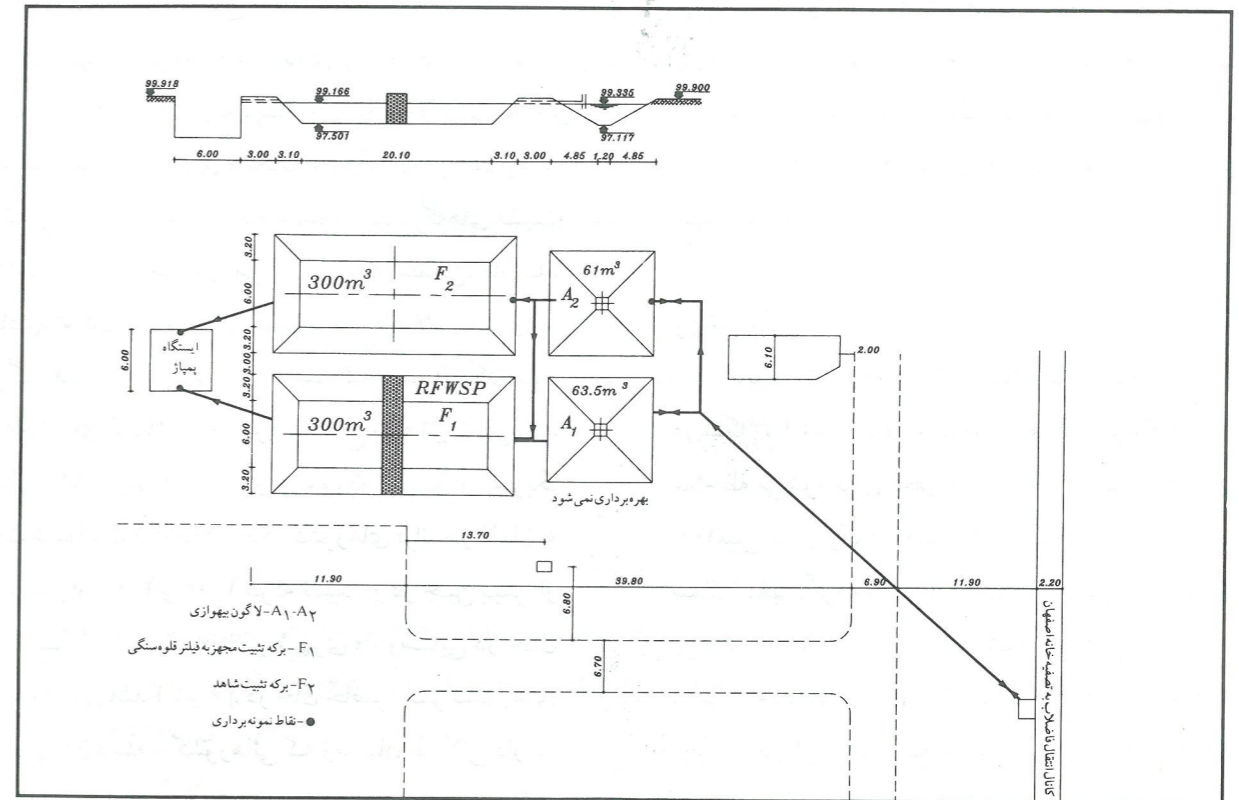


شکل ۲- تغییرات اکسیژن محلول ساعتی در خروجی برکه‌های F<sub>1</sub> و F<sub>2</sub>

یک ماه و نیم که این شرایط در برکه‌ها حکمفرما بود دبی برکه F<sub>1</sub> به ۱/۸ مترمکعب در ساعت و بار سطحی به ۳/۳ مترمکعب بر مترمربع در روز افزایش یافت، در حالی که دبی برکه F<sub>2</sub> به همان میزان قبلی یعنی ۱/۲ مترمکعب در ساعت باقی ماند. در این گزارش فقط برخی از نتایج حاصل از مرحله اول و دوم تحقیق مورد بررسی قرار می‌گیرد.

### تغییرات pH و اکسیژن محلول

pH و اکسیژن محلول هر روز یک مرتبه بر روی پساب خروجی برکه‌های F<sub>1</sub> و F<sub>2</sub> اندازه‌گیری می‌شد. در تمام



شکل ۱- شماتیک برکه‌های تثبیت پایلوت و شاهد

مترمربع در روز بود. به مرور با تشکیل بهتر بیوفیلم و افزایش ضخامت آن و سازگار شدن سیستم، بر راندمان برکه با بستر قلوه سنگی افزوده شد. در مشاهدات میکروسکوپی برخی از جلبک‌ها، پروتوزوئرها و باکتریها بر روی قلوه سنگ‌ها مشاهده گردید. لایه بیوفیلم در فیلتر قلوه سنگی دارای قسمت هوازی و بیهوازی بود. همان‌طور که می‌دانیم باکتریها نقش اساسی را در تجزیه مواد آلی در برکه‌های تثبیت متعارف با رشد معلق دارند. آنها همچنین در برکه تثبیت با رشد چسبیده نقش اساسی را در تجزیه مواد آلی دارند. جلبک‌های موجود بر روی قلوه سنگ‌ها و همچنین جلبک‌های معلق در برکه تثبیت با مصرف محصول نهایی متابولیسم باکتریها که CO<sub>2</sub> و NH<sub>4</sub>-N می‌باشند، اکسیژن در محیط برکه تثبیت آزاد می‌کنند.

در مرحله دوم تحقیق میزان دبی به برکه F<sub>1</sub> و F<sub>2</sub> به دو برابر افزایش پیدا کرد. در چنین شرایطی که در فصل بهار و تابستان بود زمان ماند در هر برکه اختیاری حدود ۱۰/۵ روز و بار سطحی فیلتر قلوه سنگی ۲/۲ مترمکعب بر مترمربع در روز شد. پس از

مانند در F<sub>1</sub> کاهش پیدا کرد. در طی این مراحل از نقاط مشخص شده در شکل (۱) نمونه‌برداری و آزمایش‌های BOD<sub>5</sub>، COD، pH، DO، SS، کلیفرم کل و کدورت بر اساس کتاب روش‌های استاندارد آزمایش‌های آب و فاضلاب [۲] انجام گرفت. ضمناً در طی این مراحل اثر درجه حرارت متوسط هوا در فصول مختلف بر عملکرد سیستم نیز مورد ارزیابی قرار گرفت.

### نتایج و بحث

#### مراحل مختلف تحقیق و تشکیل بیوفیلم

با تشکیل بیوفیلم بر روی قلوه سنگ‌ها و فعال شدن برکه‌ها که حدود دو ماه به طول انجامید، در مرحله اول فاضلابی که از برکه بیهوازی (A<sub>2</sub>) خارج می‌شد به میزان ۰/۶ مترمکعب در ساعت وارد هر کدام از برکه‌های شاهد و قلوه سنگی می‌شد و این وضعیت حدود پنج ماه ادامه داشت. در چنین شرایطی که عمدتاً در فصل زمستان بود، زمان ماند در هر برکه اختیاری حدود ۲۱ روز و بار سطحی فیلتر قلوه سنگی ۱/۱ مترمکعب بر

همان گونه که مشاهده می شود حداکثر اکسیژن محلول در برکه F<sub>۲</sub> به حدود ۳۰ میلی گرم در لیتر که بیش از سه برابر حالت فوق اشباع است می رسد. حداکثر اکسیژن محلول زمانی اتفاق می افتد که شدت نور زیاد بوده و فعالیت جلبک ها افزایش پیدا می کند که در چنین شرایطی pH هم ما کزیمم است. شدت تولید اکسیژن در چنین شرایطی به حدی است که حباب های گاز اکسیژن سطح فاضلاب در برکه را شیری رنگ می کنند و کاملاً خروج آنها را می توان از سطح پساب با چشم ملاحظه نمود. در چنین شرایطی که رنگ پساب برکه ها شیری رنگ بود، ملاحظه شد که با بهم زدن مکانیکی سطح فاضلاب در برکه رنگ سبز ظاهر می شود که این به لحاظ خروج گاز اکسیژن از سطح برکه ها بود. البته واضح است که چنین شرایطی را با هیچ هواده مکانیکی نمی توان به دست آورد.

در چندین نوبت از نقاط مختلف برکه های F<sub>۱</sub> و F<sub>۲</sub> و از اعماق مختلف جهت اندازه گیری اکسیژن محلول نمونه برداری شد که به طور کلی در هر دو برکه از سمت ورودی به خروجی اکسیژن محلول افزایش می یابد و این به دلیل کاهش تدریجی مواد آلی و افزایش فعالیت جلبک ها می باشد. با افزایش ارتفاع، اکسیژن محلول به شدت کاهش پیدا می کند و در کف برکه های F<sub>۱</sub> و F<sub>۲</sub> به مقدار صفر می رسد.

### مقایسه کاهش تعداد کلیفرم کل در برکه تثبیت شاهد و برکه تثبیت با رشد چسبیده

یکی از مزایای عمده برکه های تثبیت فاضلاب کاهش

شدید میکروارگانیسم در پساب آنها می باشد. به همین دلیل است که معمولاً چنین پسابهایی نیاز به کلرزنی ندارد. مکانیسم های اصلی حذف با کتریها در برکه های تثبیت (عبارتنداز: الف) حرارت و زمان، ب) pH بالا (بیشتر از ۹) و ج) شدت نور زیاد [۲ و ۶].

برای تعیین نقش برکه تثبیت با رشد چسبیده در افزایش راندمان حذف کلیفرم ها در چندین نوبت از فاضلاب خام، خروجی های A<sub>۲</sub>، F<sub>۱</sub> و F<sub>۲</sub> اقدام به نمونه برداری شد که متوسط آنها در جدول (۲) نشان داده شده است.

همان گونه که ملاحظه می شود اضافه نمودن یک سیستم رشد چسبیده به برکه تثبیت متعارف، علاوه بر این که در افزایش راندمان حذف مواد آلی مؤثر است، آلودگی های میکروبی را نیز به مقدار قابل ملاحظه ای کاهش می دهد (حدود ۵۰ درصد افزایش راندمان)، به نحوی که استفاده از پساب را برای بسیاری از مقاصد کشاورزی میسر می سازد.

### کاهش BOD<sub>۵</sub> و COD

منظور اصلی از ایجاد یک محیط رشد چسبیده در برکه تثبیت افزایش راندمان آن در حذف آلوده کننده های مهم نظیر BOD<sub>۵</sub> و COD می باشد. خوشبختانه با اطلاعات تجربی و نتایج آزمایشهای به دست آمده مشخص شد که کارایی برکه تثبیت با رشد چسبیده در حذف آلوده کننده های فوق الذکر رضایت بخش می باشد.

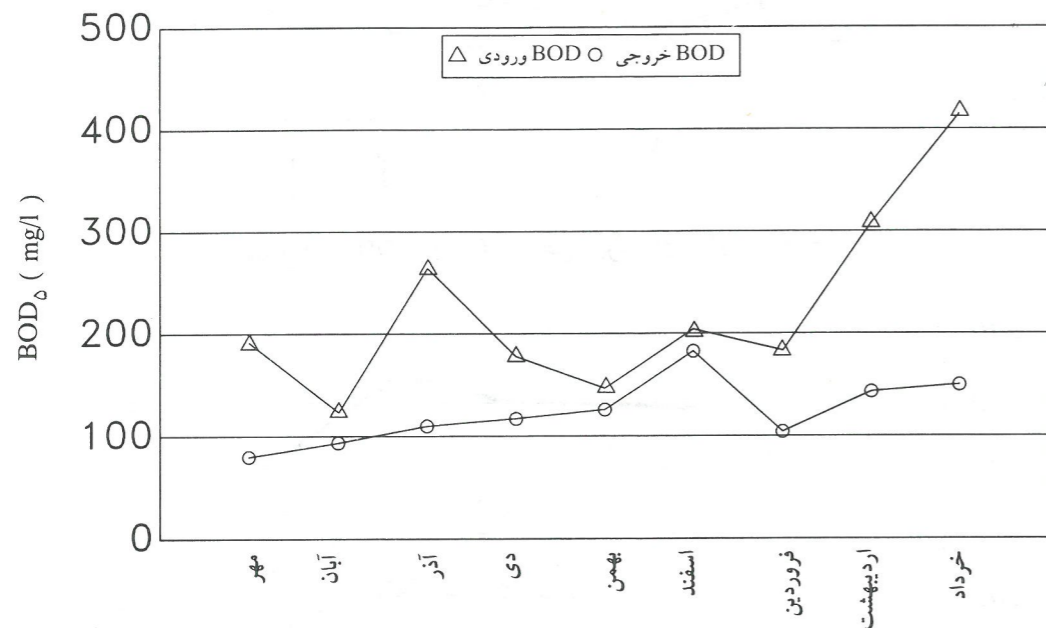
متوسط کاهش BOD<sub>۵</sub> و COD برای مراحل اول و دوم

جدول ۲- مقایسه کاهش کلیفرم کل در برکه های F<sub>۱</sub> و F<sub>۲</sub>

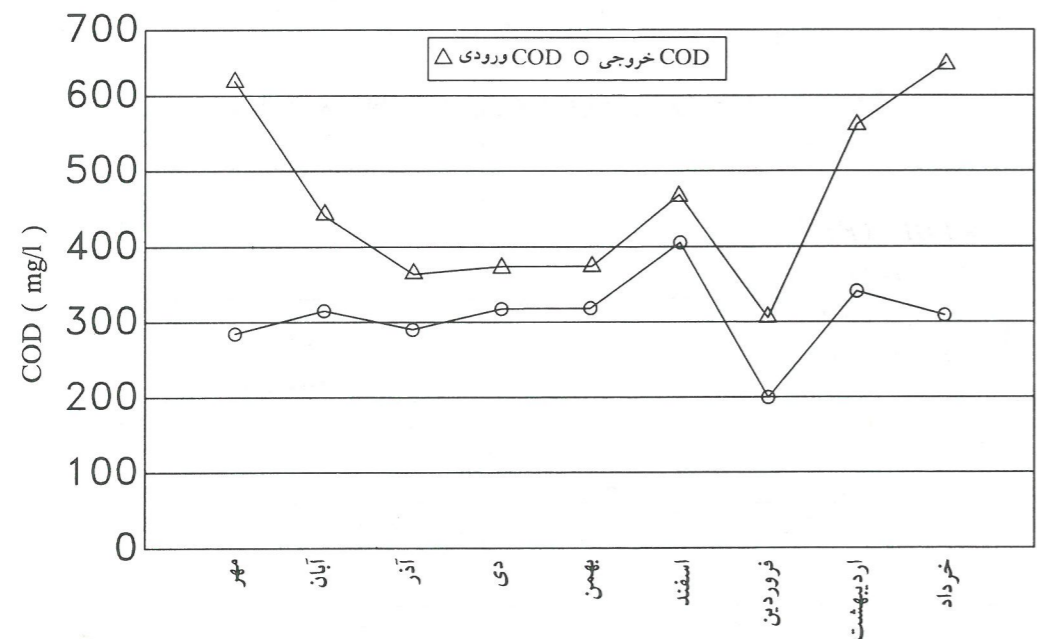
خروجی F <sub>۲</sub>	خروجی F <sub>۱</sub>	خروجی A <sub>۲</sub>	فاضلاب خام	
۳۱/۳×۱۰ <sup>۳</sup>	۱۰/۹×۱۰ <sup>۳</sup>	۳۷/۷×۱۰ <sup>۳</sup>	۱۹/۸×۱۰ <sup>۶</sup>	مقدار کلیفرم کل در ۱۰۰ میلی لیتر
۹۹/۸۴	۹۹/۹۵	۹۹/۸		درصد کاهش نسبت به فاضلاب خام
۱۷	۷۱	۹۹/۸		درصد کاهش نسبت به واحد قبلی

تحقیق، در برکه F<sub>۱</sub> به ترتیب ۴۴/۱۵ و ۳۸/۳۵ درصد و در برکه F<sub>۲</sub> برابر ۳۲ و ۱۶/۵ درصد اندازه گیری شده که متوسط افزایش راندمان حذف BOD<sub>۵</sub> و COD در برکه F<sub>۱</sub> نسبت به برکه F<sub>۲</sub> به ترتیب حدود ۱۷±۳ و ۴±۲ درصد می باشد. در شکل های شماره (۳) تا (۷) تغییرات BOD<sub>۵</sub> و COD را در قسمتهای مختلف طرح می توان ملاحظه نمود. همان طور که مشاهده

می شود با اضافه کردن یک سیستم رشد چسبیده هوازی و بیهوازی می توان راندمان برکه های تثبیت را به مقدار قابل ملاحظه ای افزایش داد. لازم به ذکر است که اعداد و ارقام BOD<sub>۵</sub> و COD اعلان شده مربوط به پساب فیلتر نشده برکه های F<sub>۱</sub> و F<sub>۲</sub> می باشد. نتایج تجربی نشان می دهد که پساب فیلتر شده (حذف جلبک) راندمانی به مراتب بیشتر از مقادیر بالا دارد.



شکل ۳- BOD<sub>۵</sub> ورودی و خروجی از برکه A<sub>۲</sub> (مرحله اول)



شکل ۴- COD ورودی و خروجی از برکه A<sub>۲</sub> (مرحله اول)

منظور و با توجه به تأثیری که سیستم‌های رشد چسبیده به صورت هوازی و بی‌هوازی در تصفیه فاضلاب دارند، استفاده از بستر قلوه سنگی در برکه‌های تثبیت (AGWSP) مورد آزمایش و تحقیق قرار گرفت. نتایج آزمایشها نشان می‌دهد که افزایش راندمان در حذف آلوده‌کننده‌ها در چنین شرایطی مطلوب می‌باشد و می‌توان انتظار داشت پساب مناسبتری حاصل گردد. بنابراین امکان کاهش زمان ماند و زمین مورد نیاز برای احداث تصفیه‌خانه به روش برکه تثبیت وجود دارد.

از آنجایی که این موضوع یک بحث جدید در مورد برکه‌های تثبیت می‌باشد و تا حدود زیادی پارامترهای طراحی و کارایی سیستم مشخص شده، ولی توصیه می‌شود محققین و علاقمندان به منظور کسب تجربیات بیشتر و تکمیل اطلاعات مورد نیاز برای طراحی این سیستم تصفیه فاضلاب تحقیقات بیشتری به عمل آورند.

در شرایط آب و هوایی و همچنین بارآلی و هیدرولیکی مناسب (حداکثر ۱/۵ مترمکعب بر مترمربع در روز)، راندمان حذف  $BOD_5$  و COD در این طرح تحقیقاتی به ۴۵ درصد افزایش یافت.

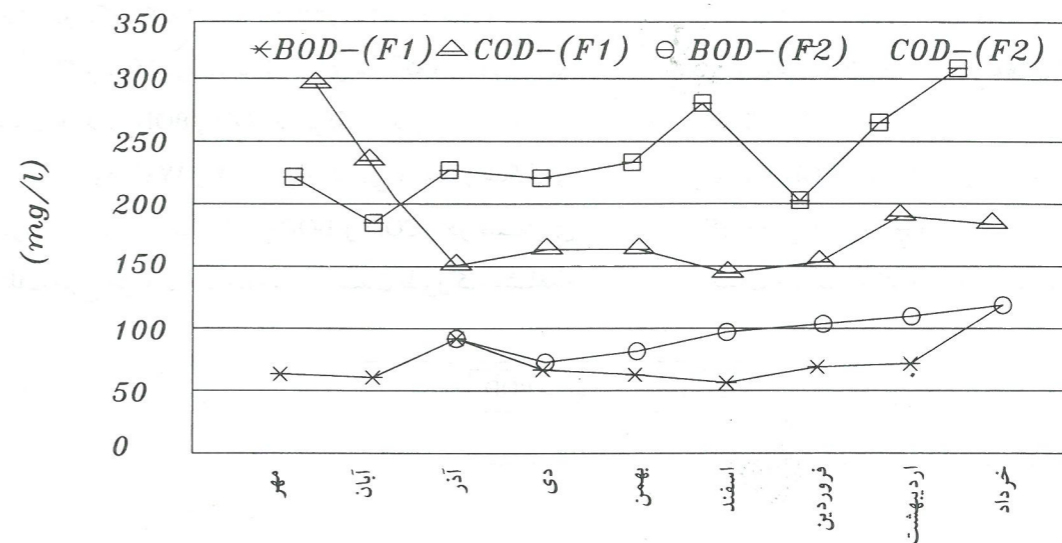
استفاده از برکه بی‌هوازی در چنین سیستم‌هایی ضروری می‌باشد. زیرا در صورتی که مواد معلق و قابل ته‌نشین به قسمت فیلتر قلوه سنگی وارد گردند، امکان مسدود شدن آنها وجود دارد. به علاوه رسوبات موجود در کف برکه با تجزیه شدن و تولید مواد آلی جدید در سیستم هوازی و بی‌هوازی برکه اختیاری ایجاد اختلال می‌کنند.

### نتیجه‌گیری

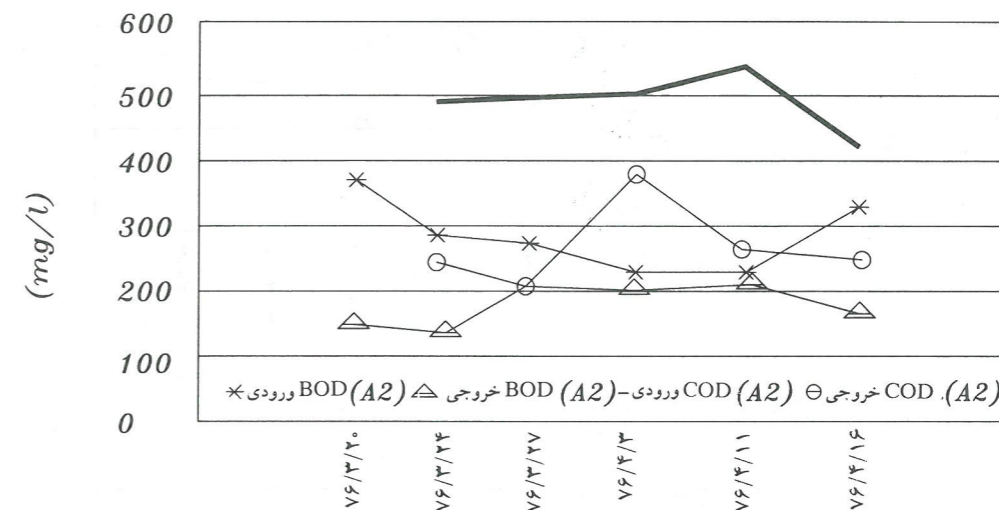
با توجه به اهمیت برکه‌های تثبیت فاضلاب در مناطقی که شرایط مناسب وجود دارد، لازم است عیب عمده این فرایند تصفیه (که نیاز به زمین زیاد می‌باشد) برطرف گردد. بدین

### منابع و مراجع

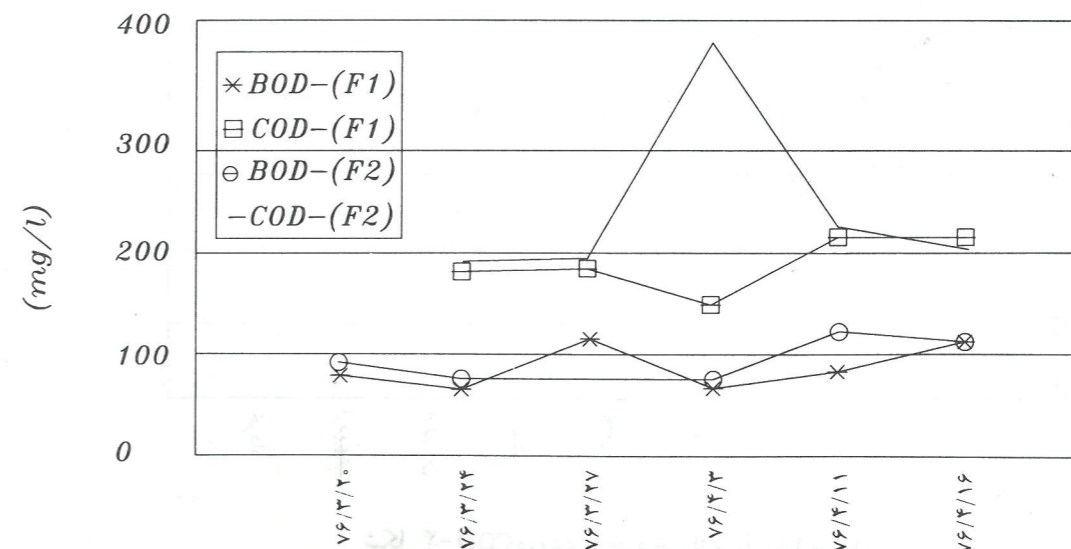
- 1- APHA, WPCF and AWWA, ( 1992 ). " *Standard Methods for the Examination of Water and Wastewater* ", 18th ed., American Public Health Association, Washington, DC.
- 2- Mara, D.D., Mills, S. W., Pearson, H.W., and Alabaster, G.P. ( 1992 ). " *Waste Stabilization Ponds: A Viable Alternative for Small Community Treatment Systems* ", J. IWEM, 6 ( 1 ): 72-78.
- 3- Oswald, W.J. ( 1993 ). " *Pond in the Twenty - First Century* ", Proc. 2th IAWQ Int. Spec.Conf., pp. 1-8.
- 4- Polprasert, C. and Agarwalla, B.K. ( 1993 ). " *Significance of Biofilm Activity in Facultative Pond Design and Performance* ", Proc. 2th IAWQ Int. Spec. Conf., pp. 142-151.
- 5- WHO, ( 1987 ). " *Waste Stabilization Pond* ", Emro Technical Publication No.10.
- 6- Zhao, Q. and Wang, B, ( 1995 ). " *Evaluation on a Pilot - Scale Attached - Growth Pond System Treating Domestic Wastewater* ", Wat. Res., 30 ( 1 ): 242 - 245.



شکل ۵-  $BOD_5$  و COD خروجی از برکه‌های  $F_1$  و  $F_2$  (مرحله اول)



شکل ۶-  $BOD_5$  و COD ورودی و خروجی از برکه  $A_2$  (مرحله دوم)



شکل ۷-  $BOD_5$  و COD خروجی از برکه‌های  $F_1$  و  $F_2$  (مرحله دوم)