

صلى الله عليه وسلم



تاییدیه اعضای هیات داوران حاضر در جلسه دفاع از
پایان نامه کارشناسی ارشد

آقای رضا براتی رشوانلو رشته مهندسی بهداشت محیط پایان نامه کارشناسی ارشد خود را با عنوان « حذف ترکیبات نیتروژن دار (آمونیم و نیترات) از فاضلاب سنتتیک با استفاده از روش تلفیقی لجن فعال حاوی بسترهای ثابت (IFAS) واجد نانوتیوبهای کربن » در تاریخ ۱۳۹۲/۱۲/۲۱ ارائه کردند.

بدینوسیله اعضای هیات داوران نسخه نهایی این پایان نامه را از نظر فرم و محتوا تایید کرده و پذیرش آنرا برای تکمیل درجه کارشناسی ارشد پیشنهاد می کنند.

نام و نام خانوادگی و امضاء اعضای هیأت داوران:

دکتر عباس رضایی (استاد راهنما)

دکتر احمد جنیدی جعفری (استاد مشاور)

دکتر مهرداد فرخی (استاد ناظر)

دکتر سید غلامرضا موسوی (استاد ناظر و نماینده تحصیلات تکمیلی)

آیین نامه حق مالکیت مادی و معنوی در مورد نتایج پژوهشهای علمی

دانشگاه تربیت مدرس

مقدمه: با عنایت به سیاست‌های پژوهشی و فناوری دانشگاه در راستای تحقق عدالت و کرامت انسانها که لازمه شکوفایی علمی و فنی است و رعایت حقوق مادی و معنوی دانشگاه و پژوهشگران، لازم است اعضای هیأت علمی، دانشجویان، دانش‌آموختگان و دیگر همکاران طرح، در مورد نتایج پژوهشهای علمی که تحت عناوین پایان‌نامه، رساله و طرحهای تحقیقاتی با هماهنگی دانشگاه انجام شده است، موارد زیر را رعایت نمایند:

ماده ۱- حق نشر و تکثیر پایان‌نامه/ رساله و درآمدهای حاصل از آنها متعلق به دانشگاه می‌باشد ولی حقوق معنوی پدید آورندگان محفوظ خواهد بود.

ماده ۲- انتشار مقاله یا مقالات مستخرج از پایان‌نامه/ رساله به صورت چاپ در نشریات علمی و یا ارائه در مجامع علمی باید به نام دانشگاه بوده و با تایید استاد راهنمای اصلی، یکی از اساتید راهنما، مشاور و یا دانشجوی مسئول مکاتبات مقاله باشد. ولی مسئولیت علمی مقاله مستخرج از پایان‌نامه و رساله به عهده اساتید راهنما و دانشجو می‌باشد.

تبصره: در مقالاتی که پس از دانش‌آموختگی بصورت ترکیبی از اطلاعات جدید و نتایج حاصل از پایان‌نامه/ رساله نیز منتشر می‌شود نیز باید نام دانشگاه درج شود.

ماده ۳- انتشار کتاب و یا نرم افزار و یا آثار ویژه (اثری هنری مانند فیلم، عکس، نقاشی و نمایشنامه) حاصل از نتایج پایان‌نامه/ رساله و تمامی طرحهای تحقیقاتی کلیه واحدهای دانشگاه اعم از دانشکده‌ها، مراکز تحقیقاتی، پژوهشکده‌ها، پارک علم و فناوری و دیگر واحدها باید با مجوز کتبی صادره از معاونت پژوهشی دانشگاه و براساس آیین‌نامه‌های مصوب انجام شود.

ماده ۴- ثبت اختراع و تدوین دانش فنی و یا ارائه یافته‌ها در جشنواره‌های ملی، منطقه‌ای و بین‌المللی که حاصل نتایج مستخرج از پایان‌نامه/ رساله و تمامی طرحهای تحقیقاتی دانشگاه باید با هماهنگی استاد راهنما یا مجری طرح از طریق معاونت پژوهشی دانشگاه انجام گیرد.

ماده ۵- این آیین‌نامه در ۵ ماده و یک تبصره در تاریخ ۸۷/۴/۱ در شورای پژوهشی و در تاریخ ۸۷/۴/۲۳ در هیأت رئیسه دانشگاه به تایید رسید و در جلسه مورخ ۸۷/۷/۱۵ شورای دانشگاه به تصویب رسیده و از تاریخ تصویب در شورای دانشگاه لازم‌الاجرا است.

«اینجانب **رضا براتی رشوانلو** دانشجوی رشته **مهندسی بهداشت محیط** ورودی سال تحصیلی **۱۳۹۰** مقطع **کارشناسی ارشد دانشکده علوم پزشکی** متعهد می‌شوم کلیه نکات مندرج در آیین نامه حق مالکیت مادی و معنوی در مورد نتایج پژوهش‌های علمی دانشگاه تربیت مدرس را در انتشار یافته‌های علمی مستخرج از پایان‌نامه / رساله تحصیلی خود رعایت نمایم. در صورت تخلف از مفاد آیین نامه فوق‌الاشعار به دانشگاه وکالت و نمایندگی می‌دهم که از طرف اینجانب نسبت به لغو امتیاز اختراع بنام بنده و یا هرگونه امتیاز دیگر و تغییر آن به نام دانشگاه اقدام نماید. ضمناً نسبت به جبران فوری ضرر و زیان حاصله براساس برآورد دانشگاه اقدام خواهم نمود و بدینوسیله حق هرگونه اعتراض را از خود سلب نمودم.»

نام و نام خانوادگی **رضا براتی رشوانلو**
تاریخ و امضا
۱۳۹۳/۳/۱۳

آئین نامه پایان نامه (رساله) های دانشجویان دانشگاه تربیت مدرس

نظر به اینکه چاپ و انتشار پایان نامه (رساله) های تحصیلی دانشجویان دانشگاه تربیت مدرس، مبین بخشی از فعالیت های علمی پژوهشی دانشگاه است. بنابراین به منظور آگاهی و رعایت حقوق دانشگاه، دانش آموختگان این دانشگاه نسبت به رعایت موارد ذیل متعهد می شوند:

ماده ۱: در صورت اقدام به چاپ پایان نامه (رساله) ی خود، مراتب را قبلاً به طور کتبی به دفتر "دفتر نشر آثار علمی" دانشگاه اطلاع دهد.

ماده ۲: در صفحه سوم کتاب (پس از برگ شناسنامه)، عبارت ذیل را چاپ کند:

" کتاب حاضر، حاصل پایان نامه کارشناسی ارشد نگارنده در رشته مهندسی بهداشت محیط است که در سال ۱۳۹۲ در دانشکده علوم پزشکی دانشگاه تربیت مدرس به راهنمایی دکتر عباس رضایی، مشاوره دکتر احمد جنیدی جعفری از آن دفاع شده است.

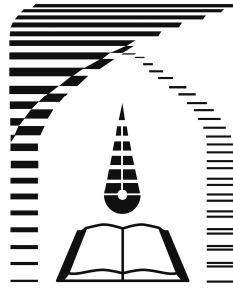
ماده ۳: به منظور جبران بخشی از هزینه های انتشارات دانشگاه، تعداد یک درصد شمارگان کتاب (در هر نوبت چاپ) را به "دفتر نشر آثار علمی" دانشگاه اهداء کند. دانشگاه می تواند مازاد نیاز خود را به نفع مرکز نشر در معرض فروش قرار دهد.

ماده ۴: در صورت عدم رعایت ماده ۳، ۵۰٪ بهای شمارگان چاپ شده را به عنوان خسارت به دانشگاه تربیت مدرس، تادیه کند.

ماده ۵: دانشجو تعهد و قبول می کند در صورت خودداری از پرداخت های بهای خسارت، دانشگاه مذکور را از طریق مراجع قضایی مطالبه و وصول کند، به علاوه به دانشگاه حق می دهد به منظور استیفای حقوق خود، از طریق دادگاه، معادل وجه مذکور در ماده ۴ را از محل توقیف کتابهای عرضه شده نگارنده برای فروش، تامین نماید.

ماده ۶: اینجانب رضا براتی رشوانلو دانشجوی رشته مهندسی بهداشت محیط مقطع کارشناسی ارشد تعهد فوق و ضمانت اجرایی آن را قبول کرده، به آن ملتزم می شوم.

نام و نام خانوادگی رضا براتی رشوانلو
تاریخ و امضا
۱۳۹۳/۳/۱۳



دانشگاه تربیت مدرس
دانشکده علوم پزشکی

پایان نامه

دوره کارشناسی ارشد در رشته مهندسی بهداشت محیط

عنوان

حذف ترکیبات نیتروژن دار (آمونیم و نیترات) از فاضلاب
سنتتیک با استفاده از روش تلفیقی لجن فعال حاوی
بسترهای ثابت (IFAS) واجد نانوتیوب های کربن

نگارش

رضا براتی رشوانلو

استاد راهنما

دکتر عباس رضایی

استاد مشاور

دکتر احمد جنیدی جعفری

اسفند ۱۳۹۲

تقدیم ہے:

پدرم بہ استواری کوہ؛

مادرم بہ زلالی چشمہ؛

ہمسرم بہ صمیمیت باران؛

دخترم بہ طراوت شبنم۔

تشکر و قدردانی

- ❖ حمد و سپاس خداوندی را سزااست که توان برگزیدن به ما عنایت کرد و در کوران راه، به لطف بیکرانش هدایتمان نمود که خود را دریابیم و بیاندهشیم و چگونگی گشودن رازهای زمین را فرا گیریم. بدون شک به اتمام رسانیدن این پایان نامه جز به لطف پروردگار کریم و راهنمایی‌های بی شائبه و ارزنده‌ی استاد ارجمند جناب "آقای دکتر عباس رضائی" میسر نبود. از زحمات بی دریغ ایشان نهایت سپاس و تشکر را دارم.
- ❖ مراتب تشکر و قدردانی خود را از جناب "آقای دکتر احمد جنیدی جعفری" که مشاوره این پایان نامه را بر عهده داشته و همواره از راهنمایی‌های ارزنده‌ی ایشان بهره مند بودم، ابراز می‌دارم.
- ❖ از جناب آقای دکتر سید غلامرضا موسوی، جناب آقای دکتر علی خوانین، جناب آقای دکتر سید باقر مرتضوی، جناب آقای دکتر حسن اصیلیان، اساتید بزرگوارم کمال تشکر را دارم.
- ❖ از همکاری مسئولین محترم گروه‌های مهندسی بهداشت محیط و بهداشت حرفه‌ای، به ویژه سرکار خانم خلیلی، جناب آقای مسعود سینکی و جناب آقای مهندس سید جواد شکرا...زاده کمال تشکر را دارم.
- ❖ از همکاری مجموعه مدیریت شرکت آب و فاضاب خراسان شمالی، به ویژه مدیریت محترم عامل جناب آقای مهندس علوی، دفتر بهره برداری فاضلاب و دفتر تحقیقات کمال تشکر را دارم.
- ❖ در پایان از تمامی دوستان عزیز و دلسوزم که در این دوره تحصیلی همیشه پشتیبان من بودند، کمال تشکر و قدردانی را دارم.

چکیده:

با توسعه شهرها و افزایش جمعیت و گسترش صنایع، روز به روز بر اهمیت کنترل آلودگی محیط زیست افزوده می‌شود. از میان آلاینده‌های مختلف، حذف ترکیبات ازته به دلیل عوارضی چون کاهش اکسیژن آبهای پذیرنده، سمیت و به خطر انداختن حیات آبریان، اوتروفیکاسیون آبهای سطحی، اثر بر کارایی کلر در گندزدایی، خوردگی و بیماری مت هموگلوبینمیا امری اجتناب ناپذیر می‌باشد. روش‌های جداسازی آمونیوم شامل روش‌های فیزیکی، شیمیایی و بیولوژیکی است. معمولاً در فرآیندهای تصفیه فاضلاب روش‌های حذف بیولوژیکی به دلیل کارایی فرآیند، قابل اعتماد بودن روش، کنترل آسان و هزینه‌های سرمایه گذاری کم انتخاب می‌شوند. در فرآیند بیولوژیکی نیتریفیکاسیون- دنیتریفیکاسیون آمونیاک از طریق باکتری‌های اکسید کننده آمونیاک و نیتريت (نیتریفایرها) ابتدا به نیتريت و سپس نیترات تبدیل شده و متعاقب آن تحت فرآیند دنیتریفیکاسیون تبدیل به گاز نیتروژن می‌شود. فرآیندهای بیولوژیکی بدلیل ارزانتر بودن، سازگار بیشتر با محیط زیست و نیاز کمتر به انرژی و مواد شیمیایی ارجعیت دارند. هدف از این مطالعه بررسی حذف ترکیبات نیتروژن دار (آمونیوم و نیترات) از فاضلاب سنتتیک با استفاده از روش تلفیقی لجن فعال و بسترهای ثابت (IFAS) اصلاح شده با نانو تیوب کربن می‌باشد. در IFAS مزایای فیلم ثابت به فرایند لجن فعال افزوده شده است که این مزایا شامل: قابلیت انعطاف و کارایی بالاتر، ثبات رشد بیولوژیکی و مقاوم بودن فرایند در برابر شوک‌های آلی و هیدرولیکی می‌باشد. آزمایشات بصورت پیوسته و در مقیاس آزمایشگاهی با ارزیابی راندمان راکتور لجن فعال با بستر ثابت اصلاح شده با نانو تیوب کربن صورت گرفت بدین منظور بستر از جنس پلی کربنات به روش اتاق خلا توسط نانو تیوب کربن پوشانده شد و تأثیر نانو تیوب کربن بر کارایی فرآیند از طریق تغییر شاخص زمان ماند از ۴ تا ۱۶ ساعت با غلظت آمونیوم ورودی ۲۵ میلی گرم بر لیتر بررسی گردید. نتایج نشان داد که وجود نانو تیوب کربن در بستر اصلاح یافته منجر به تسریع در لجن سازی اولیه شده و همچنین منجر به افزایش حذف آمونیوم از فاضلاب‌های با غلظت کم (۲۵ میلی گرم بر لیتر) می‌گردد. براین اساس زمان ماند ۱۲ ساعت به عنوان زمان ماند بهینه انتخاب و راکتور با غلظت‌های ۴۰، ۸۰، ۱۲۰ و ۱۶۰ میلی گرم بر لیتر بار گذاری گردید و در شرایطی کافی نبودن راندمان، زمان ماند هیدرولیکی افزایش داده شد که بر اساس نتایج بدست آمده حداکثر راندمان حذف COD در راکتور اصلاح شده و معمولی به ترتیب ۹۴/۸۶ و ۹۴/۷ درصد در زمان ماند هیدرولیکی ۱۶ ساعت تعیین شد. و بهترین شرایط جهت انجام نیتریفیکاسیون و دنیتریفیکاسیون در بارگذاری‌های ۲۵، ۴۰، ۸۰ و ۱۲۰ میلی‌گرم بر لیتر توسط راکتور IFAS اصلاح شده با نانو تیوب کربن فراهم خواهد شد. اگرچه در بار گذاری‌های بیشتر (۱۶۰ میلی گرم بر لیتر) و زمان ماند هیدرولیکی بالاتر (۳۰ تا ۴۰ ساعت) راکتور IFAS معمولی برای دنیتریفیکاسیون مناسبتر می‌باشد.

واژه‌های کلیدی: نیتروژن آمونیاکی، نانو تیوب کربن، IFAS، لجن فعال

فهرست مطالب

صفحه

عنوان

۱	فصل اول: مقدمه و مروری بر مطالعات گذشته
۱-۱	۱-۱. پیشگفتار
۲	۲-۱. اهداف تحقیق
۳	۱-۲-۱. هدف کلی
۳	۲-۱-۲. اهداف جزئی
۴	۳-۱. نیتروژن
۴	۱-۳-۱. شکل‌های مختلف نیتروژن
۵	۲-۳-۱. چرخه نیتروژن در طبیعت
۶	۱-۲-۳-۱. نیتروژن در محیط‌های آبی
۷	۴-۱. اثرات تخلیه مواد نیتروژنی در محیط
۸	۱-۴-۱. کاهش اکسیژن محلول در آبهای پذیرنده
۸	۲-۴-۱. سمیت
۸	۳-۴-۱. اوتریفیکاسیون آبهای سطحی
۸	۴-۴-۱. اثر بر کارایی کلر در گندزدایی
۹	۵-۴-۱. خوردگی
۹	۶-۴-۱. اثر بر بهداشت عمومی
۹	۵-۱. استانداردهای خروجی فاضلاب و پساب جهت ترکیبات نیتروژنه
۱۰	۶-۱. روش‌های حذف ترکیبات نیتروژنه
۱۱	۱-۶-۱. روش‌های فیزیکی
۱۱	۲-۶-۱. روش‌های شیمیایی
۱۱	۱-۲-۶-۱. کلریناسیون تا نقطه شکست
۱۱	۲-۲-۶-۱. تبادل یون

- ۱-۳-۶-۱. روش‌های بیولوژیکی..... ۱۱
- ۱-۳-۶-۱. نیتریفیکاسیون..... ۱۲
- ۱-۱-۳-۶-۱. میکروبیولوژی نیتریفیکاسیون..... ۱۲
- ۲-۱-۳-۶-۱. استوکیومتری نیتریفیکاسیون..... ۱۲
- ۳-۱-۳-۶-۱. سینتیک نیتریفیکاسیون..... ۱۴
- ۴-۱-۳-۶-۱. عوامل محیطی مؤثر بر نیتریفیکاسیون..... ۱۵
- ۲-۳-۶-۱. دنیتریفیکاسیون..... ۱۶
- ۲-۳-۶-۱. توصیف فرآیند دنیتریفیکاسیون..... ۱۷
- ۳-۳-۶-۱. میکروبیولوژی دنیتریفیکاسیون..... ۱۸
- ۴-۳-۶-۱. اثر همزمان نیتریفیکاسیون و دنیتریفیکاسیون..... ۲۰
- ۵-۳-۶-۱. عوامل محیطی..... ۲۰
- ۷-۱. فرآیندهای حذف بیولوژیکی نیتروژن..... ۲۱
- ۱-۷-۱. فرآیندهای انوکسیک مقدماتی..... ۲۱
- ۱-۱-۷-۱. فرآیند اصلاح شده لودزاک - اتینگر..... ۲۱
- ۲-۱-۷-۱. فرآیند Bio-denitro™..... ۲۲
- ۲-۷-۱. فرآیندهای انوکسیک نهایی..... ۲۳
- ۱-۲-۷-۱. فرآیند چهار مرحله‌ای باردنفو..... ۲۳
- ۲-۲-۷-۱. نهر اکسیداسیون..... ۲۴
- ۳-۷-۱. فرآیندهای نیتریفیکاسیون / دنیتریفیکاسیون همزمان..... ۲۵
- ۱-۳-۷-۱. فرآیند Orbal™..... ۲۵
- ۲-۳-۷-۱. سیستم تلفیقی رشد ثابت و لجن فعال (IFAS)..... ۲۶
- ۱-۲-۳-۷-۱. انواع سیستم‌های IFAS..... ۳۱
- ۲-۲-۳-۷-۱. کاربرد سیستم IFAS..... ۳۱
- ۳-۲-۳-۷-۱. ملاحظات طراحی فرآیند IFAS..... ۳۱

- ۸-۱. نانولوله‌های کربنی؛ خواص و کاربرد ۳۵
- ۱-۸-۱. آلوتروپ‌های کربن ۳۵
- ۲-۸-۱. ساختار نانولوله‌های کربنی ۳۵
- ۳-۸-۱. انواع نانولوله‌های کربنی ۳۶
- ۴-۸-۱. نانولوله‌های کربنی و تصفیه فاضلاب ۳۷
- ۹-۱. مروری بر فعالیت‌های انجام شده ۳۷

فصل دوم: مواد و روش‌ها ۴۱

- ۱-۲. مطالعات کتابخانه‌ای ۴۲
- ۲-۲. تهیه نانو تیوب کربن و بستر مورد مطالعه ۴۳
- ۳-۲. تثبیت نانو تیوب کربن ۴۴
- ۱-۳-۲. تجهیزات مورد نیاز جهت تثبیت ۴۴
- ۲-۳-۲. عملیات تثبیت ۴۴
- ۱-۲-۳-۲. آماده سازی سطح ۴۴
- ۲-۲-۳-۲. پوشش دهی ۴۵
- ۴-۲. طراحی و ساخت راکتور ۴۶
- ۱-۴-۲. مشخصات پایلوت ۴۶
- ۱-۱-۴-۲. مخزن اصلی ۴۶
- ۲-۱-۴-۲. بستر ۴۷
- ۱-۲-۱-۴-۲. بررسی ساختار بستر اصلاح شده با نانو تیوب کربن ۴۷
- ۳-۱-۴-۲. سامانه هوادهی ۴۸
- ۴-۱-۴-۲. سامانه برگشت لجن ۴۸
- ۵-۲. راه اندازی و بهره برداری راکتور ۴۸
- ۱-۵-۲. راه‌اندازی راکتور ۴۹

- ۲-۵-۲. تنظیم دوره‌ای اکسیژن محلول، pH، C:N:P و قلیائیت ۴۹
- ۲-۵-۳. سازگار نمودن میکروارگانیسم‌ها با فاضلاب سنتتیک ۵۰
- ۲-۶-۶. سنجش پارامترها ۵۰
- ۲-۶-۱. تهیه نمودار استاندارد ۵۰
- ۲-۶-۲. بررسی راندمان حذف در زمان‌های ماند هیدرولیکی مختلف ۵۲
- ۲-۶-۳. بررسی‌های مرتبط به بیوفیلم ۵۳
- ۲-۶-۳-۱. بررسی ارتباط بین میزان جذب و مقادیر DNA و پروتئین باکتری‌ها ۵۴
- ۲-۶-۴. بررسی و مقایسه راندمان دو راکتور در حذف غلظت‌های مختلف آلاینده ۵۴

فصل سوم: نتایج و یافته‌ها ۵۵

- ۳-۱. بررسی ساختار بستر اصلاح شده به وسیله BET و TEM ۵۶
- ۳-۲. تاثیر نانو تیوب کربن بر میزان بیومس تولیدی در مرحله راه‌اندازی راکتور ۵۸
- ۳-۲-۱. بررسی تاثیر نانو تیوب کربن بر MLVSS، DNA، پروتئین و HPC در مرحله راه‌اندازی راکتور ۵۹
- ۳-۳-۲. تاثیر نانو تیوب کربن بر میزان بیومس چسبیده به بستر در مرحله بهره‌برداری راکتور ۶۲
- ۳-۳-۳. بررسی تاثیر زمان ماند هیدرولیکی ۶۵
- ۳-۴. بررسی میزان کربن مورد نیاز بیوشیمیایی ۶۶
- ۳-۴-۱. بررسی تاثیر بارگذاری‌های مختلف آمونیوم ۶۷

فصل چهارم: بحث، نتیجه‌گیری و پیشنهادها ۷۴

- ۴-۱. بحث ۷۵
- ۴-۱-۱. اثر نانو تیوب کربن بر ساختار بستر ۷۷
- ۴-۱-۱-۱. تئوری تعیین سطح ویژه (BET) ۷۷

۷۸.....	۲-۱-۴. نتایج تاثیر نانو تیوب کربن بر میزان بیومس تولیدی در مرحله راه‌اندازی راکتور.....
۷۸.....	۱-۲-۱-۴. میکروبیولوژی فرایندهای با رشد چسبیده.....
۷۸.....	۱-۱-۲-۱-۴. فرایند رشد چسبیده با فیلم ثابت.....
۸۰.....	۲-۱-۲-۱-۴. ساختار بیوفیلم.....
۸۱.....	۳-۱-۲-۱-۴. جذب سطحی میکروارگانسیم‌ها به سطوح.....
۸۱.....	۴-۱-۲-۱-۴. تجمع بیوفیلم.....
۸۴.....	۳-۱-۴. نتایج تاثیر زمان ماند هیدرولیکی بر عملکرد راکتور.....
۸۵.....	۴-۱-۴. نتایج میزان کربن مورد نیاز بیوشیمیایی.....
۸۶.....	۵-۱-۴. نتایج بارگذاری‌های مختلف آمونیوم.....
۸۶.....	۱-۵-۱-۴. نتایج افزایش بارگذاری راکتور.....
۸۶.....	۲-۵-۱-۴. نتایج افزایش بارگذاری آمونیوم.....
۸۷.....	۳-۵-۱-۴. بارگذاری آمونیوم به میزان ۱۲۰ میلی‌گرم بر لیتر.....
۸۷.....	۴-۵-۱-۴. بارگذاری‌های بالاتر (۱۶۰ میلی‌گرم بر لیتر).....
۸۸.....	۵-۵-۱-۴. افزایش زمان ماند هیدرولیکی (۳۰-۴۰ ساعت).....
۸۸.....	۲-۴. نتیجه‌گیری.....
۸۸.....	۳-۴. پیشنهادها.....
۸۹.....	فهرست منابع و مآخذ.....
۹۴.....	ضمائم.....
۱۰۲.....	چکیده انگلیسی.....

فهرست جداول

صفحه

عنوان

جدول (۱-۱) اشکال و علائم اختصاری ترکیبات مختلف نیتروژنی.....	۴
جدول (۲-۱) استانداردهای خروجی فاضلاب جهت ترکیبات نیتروژنه.....	۱۰
جدول (۳-۱) نمونه‌هایی از بسترهای ثابت جهت استفاده در داخل حوض هوادهی.....	۳۰
جدول (۴-۱) انواع غشاء سیستم‌های لجن فعال با بستر ثابت (IFAS).....	۳۰
جدول (۱-۲) مراحل کاری صورت گرفته در پژوهش.....	۴۲
جدول (۲-۲) مشخصات تجهیزات و وسایل مورد استفاده در پژوهش.....	۴۳
جدول (۳-۲) مشخصات مواد آزمایشگاهی مورد استفاده در پژوهش.....	۴۳
جدول (۴-۲) مشخصات نانو تیوب کربن.....	۴۴
جدول (۵-۲) مشخصات راکتور مورد استفاده در تحقیق.....	۴۶
جدول (۶-۲) مواد مصرفی جهت تهیه فاضلاب سنتتیک.....	۴۹
جدول (۷-۲) روند تغییرات زمان ماند هیدرولیکی با توجه به بار گذاری راکتور.....	۵۴
جدول (۱-۳) میانگین شاخص‌های MLSS، MLVSS، DNA، پروتئین و HPC بیومس در راکتور اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور معمولی در ابتدای دوره بهره برداری.....	۵۹
جدول (۲-۳) میانگین شاخص‌های MLSS، MLVSS، DNA، پروتئین و HPC بیومس در راکتور اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور معمولی در طول مرحله بهره برداری.....	۶۲

فهرست نمودارها

صفحه

عنوان

- نمودار (۱-۲) منحنی کالیبراسیون برای جذب COD..... ۵۱
- نمودار (۲-۲) منحنی کالیبراسیون برای جذب نیترات..... ۵۱
- نمودار (۳-۲) منحنی کالیبراسیون برای جذب آمونیاک..... ۵۲
- نمودار (۴-۲) منحنی کالیبراسیون برای جذب فسفات..... ۵۲
- نمودار (۵-۲) روند تغییرات زمان ماند هیدرولیکی راکتور با بارگذاری آمونیوم به میزان ۲۵ میلی گرم بر لیتر..... ۵۳
- نمودار (۱-۳) ایزوترم جذب و دفع H₂ (a) و توزیع اندازه تخلخل (خلل و فرج) بستر پوشش داده شده با نانو تیوب کربن (b)..... ۵۷
- نمودار (۲-۳) تغییرات MLSS در مرحله راه اندازی راکتور..... ۵۹
- نمودار (۳-۳) میزان MLVSS بیومس در راکتور IFAS اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور معمولی..... ۶۰
- نمودار (۴-۳) میزان DNA بیومس در راکتور IFAS اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور معمولی..... ۶۰
- نمودار (۵-۳) میزان پروتئین بیومس در راکتور IFAS اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور معمولی..... ۶۱
- نمودار (۶-۳) میزان HPC بیومس در راکتور IFAS اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور معمولی..... ۶۱
- نمودار (۷-۳) میزان MLSS بیومس در راکتور IFAS اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور IFAS معمولی..... ۶۲
- نمودار (۸-۳) میزان MLVSS بیومس در راکتور IFAS اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور IFAS معمولی..... ۶۳
- نمودار (۹-۳) میزان DNA بیومس در راکتور IFAS اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور IFAS معمولی..... ۶۳

- نمودار (۳-۱۰) میزان پروتئین بیومس در راکتور IFAS اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور IFAS معمولی..... ۶۴
- نمودار (۳-۱۱) میزان HPC بیومس در راکتور IFAS اصلاح شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با راکتور IFAS معمولی..... ۶۴
- نمودار (۳-۱۲) میزان آمونیوم خروجی از راکتورهای اصلاح شده با نانو تیوب کربن و معمولی در زمان ماند هیدرولیکی مختلف..... ۶۵
- نمودار (۳-۱۳) میزان نیترات خروجی از راکتورهای اصلاح شده با نانو تیوب کربن و معمولی در زمان ماند هیدرولیکی مختلف..... ۶۵
- نمودار (۳-۱۴) میزان COD خروجی از راکتورهای اصلاح شده با نانو تیوب کربن و معمولی در زمان ماند هیدرولیکی مختلف با میزان بارگذاری ۲۵ میلی گرم بر لیتر..... ۶۶
- نمودار (۳-۱۵) میزان COD خروجی از راکتورهای اصلاح شده با نانو تیوب کربن نسبت به راکتور معمولی در زمان ماند هیدرولیکی مختلف..... ۶۶
- نمودار (۳-۱۶) میزان آمونیوم خروجی از راکتور در زمان ماند هیدرولیکی ۱۲ ساعت و بارگذاری ۲۵ و ۴۰ میلی گرم بر لیتر..... ۶۷
- نمودار (۳-۱۷) میزان نیترات خروجی از راکتور در زمان ماند هیدرولیکی ۱۲ ساعت و بارگذاری ۲۵ و ۴۰ میلی گرم بر لیتر..... ۶۷
- نمودار (۳-۱۸) میزان آمونیوم خروجی از راکتور با بارگذاری ۸۰ میلی گرم بر لیتر در زمانهای ماند هیدرولیکی ۱۲ و ۱۶ ساعت..... ۶۸
- نمودار (۳-۱۹) میزان نیترات خروجی از راکتور با بارگذاری ۸۰ میلی گرم بر لیتر در زمانهای ماند هیدرولیکی ۱۲ و ۱۶ ساعت..... ۶۹
- نمودار (۳-۲۰) میزان آمونیوم (الف) و نیترات خروجی از راکتور در زمان ماند هیدرولیکی ۱۶ ساعت و بارگذاری آمونیوم ۸۰ میلی گرم بر لیتر..... ۶۹
- نمودار (۳-۲۱) میزان آمونیوم خروجی از راکتور اصلاح شده با نانو تیوب کربن و راکتور معمولی در بارگذاری ۱۲۰ میلی گرم بر لیتر و زمان ماند هیدرولیکی ۲۴ ساعت بدون افزودن منبع کربن مازاد (الف) و با افزودن منبع کربن مازاد (ب)..... ۷۰
- نمودار (۳-۲۲) میزان نیترات خروجی از راکتور اصلاح شده با نانو تیوب کربن و راکتور معمولی در بارگذاری ۱۲۰ میلی گرم بر لیتر و زمان ماند هیدرولیکی ۲۴ ساعت بدون افزودن منبع کربن مازاد (الف) و با افزودن منبع کربن مازاد (ب)..... ۷۱

نمودار (۳-۲۳) آمونیوم خروجی از راکتور در شرایط بارگذاری با غلظت آمونیوم ۱۲۰ و ۱۶۰ میلی گرم بر لیتر و زمان ماند هیدرولیکی مختلف..... ۷۲

نمودار (۳-۲۴) نیترات خروجی از راکتور در شرایط بارگذاری با غلظت آمونیوم ۱۲۰ و ۱۶۰ میلی گرم بر لیتر و زمان ماند هیدرولیکی مختلف..... ۷۲

فهرست شکل‌ها

صفحه

عنوان

- شکل (۱-۱) چرخه نیتروژن در آب و خاک شکل ۶
- شکل (۲-۱) تغییرات نیتروژن در آب‌های آلوده تحت شرایط هوازی ۷
- شکل (۳-۱) تشکیل نیتروژن در فرایندهای بیولوژیکی ۱۸
- شکل (۴-۱) فرآیند اصلاح شده لودزاک - اتینگر ۲۲
- شکل (۵-۱) فرآیند Bio-denitroTM ۲۳
- شکل (۶-۱) فرآیند چهار مرحله‌ای باردنفو ۲۴
- شکل (۷-۱) طرح شماتیک نهر اکسیداسیون ۲۵
- شکل (۸-۱) فرآیند OrbalTM ۲۶
- شکل (۹-۱) شمایی از راکتور تلفیقی رشد ثابت و لجن فعال جهت تصفیه فاضلاب‌های صنعتی ۳۴
- شکل (۱۰-۱) آلوتروپ‌های مختلف کربن ۳۶
- شکل (۱۱-۱) شکل‌گیری نانولوله‌ها از صفحات گرافیت ۳۶
- شکل (۱۲-۱) انواع مختلف نانولوله‌های کربنی ۳۷
- شکل (۱-۲) بستر اصلاح‌شده با نانو تیوب کربن ۴۵
- شکل (۲-۲) طرح شماتیک از راکتور IFAS ۴۶
- شکل (۳-۲) نمایی از راکتور در پژوهش ۴۷
- شکل (۴-۲) بستر اصلاح‌شده با نانو تیوب کربن در مقایسه با بستر معمولی ۴۷
- شکل (۵-۲) ایستگاه پمپاژ لجن برگشتی ساخته شده جهت پایلوت مورد استفاده در تحقیق ۴۸
- شکل (۱-۳) تصویر TEM از پلی‌کربنات بعد از پوشش داده شدن با نانو تیوب کربن ۵۸
- شکل (۲-۳) تصاویر TEM از سطح صفحه کوت شده ۵۰ نانویی (a) و خلل و فرج زیر لایه ۱ میکرونی (b) ۵۸
- شکل (۱-۴) بیوفیلیم تشکیل شده بر روی بستر ۸۰

فصل اول:

مقدمه و مروری بر مطالعات گذشته

۱-۱. پیشگفتار

تصفیه فاضلابها و کنترل آن از دیرباز مطرح بوده است. در میان ترکیبات پیچیده و متنوعی که در فاضلاب موجود است، مواد ازته از اهمیت ویژه‌ای برخوردار می‌باشند. نیتروژن به شکل یون آمونیوم از ترکیبات موجود در فاضلاب صنایع مختلف از جمله صنایع غذایی، نفت، پتروشیمی، کشتارگاههای دام و طیور، پساب خروجی تصفیه خانه‌های فاضلاب و برکه‌های پرورش ماهی وارد محیط زیست می‌گردد. این مواد قادرند اکسیژن آبهای پذیرنده را پایین آورده و حیات ماهیها و موجودات آبی را به خطر اندازند. همچنین در شرایط خاص نیز باعث رشد بی حد و حصر گیاهان آبی شده و اثرات نامطلوبی از جمله اوتریفیکاسیون دریاچه‌ها را ایجاد می‌نمایند. آمونیوم همچنین در واکنش با کلر تولید کلرآمین می‌نماید که علاوه بر داشتن اثرات سوء در گندزدایی برای آبیان در آبهای پذیرنده سمی می‌باشد [۱]. لذا حذف این مواد از آب و لزوم کنترل آن امری اجتناب ناپذیر است. روش‌های حذف آمونیوم شامل روش‌های فیزیکی، شیمیایی و بیولوژیکی است. معمولاً در فرآیندهای تصفیه فاضلاب روش‌های حذف بیولوژیکی به دلیل کارایی فرآیند، قابل اعتماد بودن روش، کنترل آسان و هزینه‌های سرمایه گذاری کم انتخاب می‌شوند. سیستم لجن فعال تلفیقی با رشد چسبیده بعنوان یکی از روش‌های مناسب جهت تصفیه بیولوژیکی هوازی فاضلابهای صنعتی می‌باشد. چراکه این سیستم با دارا بودن خصوصیات طراحی ساده، هزینه کم عملیاتی، قابلیت شوک‌پذیری بالا و مشکلات کمتر در هنگام کار سبب می‌شود تا این راکتورها بعنوان یک پیشنهاد خوب برای تصفیه انواع مختلف فاضلابها مطرح باشد [۲].

بهبود تصفیه فاضلاب توسط IFAS هم به میزان رشد توده میکروبی به روی سطح بسترها و هم به فعالیت میکروبی ارتباط دارد و لذا هر چند که باید میزان سطح به کار گرفته شده متناسب با میزان