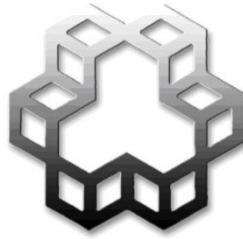


بسمه تعالیٰ



دانشکده صنعتی خواجه نصیرالدین طوسی  
دانشکده عمران

رشته و گرایش

مهندسی عمران گرایش مهندسی محیط زیست

موضوع

پایان نامه کارشناسی ارشد

## تصفیه فاضلاب‌های آغشته به مواد نفتی به کمک تماس دهنده‌های بیولوژیکی دوار (راکتور RBC)

استاد راهنما: دکتر سید احمد میر باقری

دانشجو: سید حمزه میر خلیلی

شماره دانشجویی: ۸۹۰۲۱۹۴

## اظهارنامه دانشجو

موضوع پایان نامه: تصفیه فاضلاب های آغشته به مواد نفتی به کمک تماس دهنده های

بیولوژیکی دوار (راکتور RBC)

استاد راهنمای: جناب آقای دکتر سید احمد میر باقری

نام دانشجو: سید حمزه میر خلیلی

شماره دانشجویی: ۸۹۰۲۱۹۴

اینجانب سید حمزه میر خلیلی دانشجوی دوره کارشناسی ارشد مهندسی عمران گرایش مهندسی محیط زیست دانشکده عمران دانشگاه صنعتی خواجه نصیرالدین طوسی گواهی می نمایم که تحقیقات ارائه شده در این پایان نامه توسط شخص اینجانب انجام شده و صحت و اصالت مطالب نگارش شده مورد تایید می باشد، و در موارد استفاده از کار دیگر محققان به مرجع مورد استفاده اشاره شده است. به علاوه گواهی می نمایم که مطالب مندرج در پایان نامه تاکنون برای دریافت هیچ نوع مدرک یا امتیازی توسط اینجانب یا فرد دیگری در هیچ جا ارائه نشده است و در تدوین متن پایان نامه چارچوب (فرمت) مصوب دانشگاه را به طور کامل رعایت کرده ام.

امضا دانشجو:

تاریخ:

## فرم حق طبع و نشر و مالکیت نتایج

۱. حق طبع و نشر نتایج این پایان‌نامه متعلق به نویسنده آن می‌باشد. هرگونه کپی‌برداری به صورت کل پایان‌نامه یا بخشی از آن تنها با موافقت نویسنده یا کتابخانه دانشکده عمران دانشگاه صنعتی خواجه نصیرالدین طوسی مجاز می‌باشد. ضمناً متن این صفحه نیز باید در نسخه تکثیر شده وجود داشته باشد.
۲. کلیه حقوق معنوی این اثر متعلق به دانشگاه صنعتی خواجه نصیرالدین طوسی می‌باشد و بدون اجازه کتبی دانشگاه به شخص ثالث قابل واگذاری نیست.  
همچنین استفاده از اطلاعات و نتایج موجود در پایان‌نامه بدون ذکر مرجع مجاز نمی‌باشد.

تشکر و قدردانی فراوان خدمت پدر و مادر عزیزم به خاطر تمامی زحماتی که در دوران پر فراز و نشیب زندگی ام متحمل شدند.

تشکر و قدردانی ویژه از جناب آقای دکتر میر باقری که خالصانه تجارت و دانش خود را در اختیار بندۀ گذاشتند.

تشکر و قدردانی از مدیر عامل و مجموعه کارکنان پالایشگاه تهران به طور ویژه جناب آقای مهندس نیکبخت مسئول قسمت پژوهش و فناوری پالایشگاه و مسئولین و کارکنان خدمت و زحمت کش آزمایشگاه و واحد تصفیه پساب و حرارت پالایشگاه که در مدت حضورم با بندۀ همکاری کردند.

تقدیم به آنان که دعای خیر شان بدرقه‌ی راهم بود.

تقدیم به آنان که در راه کسب علم و معرفت برای من آنچه در توان داشتند انجام دادند.

تقدیم به آنان که مشوق راه دانشم بودند و در رهگذر عمر یاری گر و دلگرمی من بودند.

## چکیده

پساب های صنعتی در اثر فعالیت های صنعتی و یا از منابع صنعتی و در مراحل مختلف تولید بوجود می آیند و اغلب از خطرناکترین نوع فاضلاب ها هستند. از این جهت پساب های صنعتی دارای اهمیت زیست محیطی بالایی هستند. به علاوه در کشورهایی که دچار کم آبی هستند بازیافت فاضلاب ها اهمیت دو چندان دارد. پالایشگاه ها از مراکز پرصرف آب هستند که در ایران اغلب در مجاورت شهرهای بزرگ و حتی در برخی مواقع در داخل شهرها قرار دارند. در این واحد های صنعتی اگر در طراحی و بهره برداری به حفظ محیط زیست توجه نشود علاوه بر مشکلات زیست محیطی مربوط به آلودگی هوا و خاک ، موجب آلودگی آبهای سطحی و زیر زمینی نیز می گردد. در این پایان نامه به بررسی عملکرد سیستم دیسک دور بیولوژیکی تجهیز شده به واحد ته نشینی ثانویه، خط برگشت و هوادهی فاضلاب برگشتی پرداخته شده است. نتایج مطالعات بر روی سیستم با اعمال بارگذاری هیدرولیکی ( $m^3/(m^2.d)$ ) 0.01 و ( $m^3/(m^2.d)$ ) 0.03 گویای راندمان حذف ماکریمم مطلوب ۹۵ درصد شاخص آلایندگی COD و ۹۱ درصد حذف جامدات معلق با غلظت متوسط COD ورودی / 620mg/L به سیستم در دوره راه اندازی اولیه و راندمان قابل قبول حدود ۹۵ درصد حذف SCOD در طول RUN های دوگانه با غلظت های TCOD ورودی / 1120mg/L و SCOD معادل / 344 mg/L در RUN1 و غلظت TCOD ورودی / 2200mg/L و SCOD معادل / 320mg/L در RUN2 در این سیستم بوده که در مقایسه با سیستم های بیولوژیکی بکاررفته در حیطه فاضلاب های نفتی و یا سایر سیستم های دیسک دور بیولوژیکی متعارف ، راندمان حذف بسیار مطلوب تری حاصل گشته است .

کلمات کلیدی : دیسک دور بیولوژیکی ، بارگذاری هیدرولیکی ، جامدات معلق

## فصل ۱

### مقدمه

۱	۱-۱ پیشگفتار
۳	۲-۱ علت انتخاب موضوع و ضرورت تحقیق
۴	۳-۱ هدف تحقیق
۵	۴-۱ تئوری تحقیق و تکنیک‌های اجرایی طرح
۶	۵-۱ مرواری بر تحقیقات گذشته Literature Review
۶	۱-۵-۱ تصفیه فاضلاب با بکارگیری سیستم دیسک دور بیولوژیکی
۱۰	۱-۵-۲ تصفیه فاضلاب‌های نفتی به واسطه سیستم دیسک دور بیولوژیکی
۱۱	۱-۵-۳ تصفیه فاضلاب‌های نفتی به واسطه سایر سیستم‌های بیولوژیکی
۱۲	۱-۶ مراحل تحقیق و ساختار پایان نامه

## فصل ۲

### مرواری بر ادبیات موضوع

۱۴	۲-۱-۲ نفت و ترکیبات آن
۱۴	۱-۱-۲ مقدمه‌ای بر ترکیبات نفتی
۱۵	۲-۱-۲ تشکیل نفت
۱۵	۳-۱-۲ تئوری تشکیل نفت از مواد معدنی
۱۵	۴-۱-۲ تئوری تشکیل نفت از مواد آلی
۱۶	۲-۲-۲ طبقه‌بندی ترکیبات نفتی
۱۷	۳-۲-۲ مواد سازنده نفت خام

۱۷	۱-۳-۲ - هیدروکربورها
۱۸	۲-۳-۲ - ترکیبات اکسیژنه
۱۸	۳-۳-۲ - ترکیبات سولفوره
۱۸	۴-۳-۲ - ترکیبات ازته
۱۹	۵-۳-۲ - مشتقات فلزی
۱۹	۶-۳-۲ - برشهای انرژی زای نفت
۱۹	۷-۳-۲ - تولید و تصفیه انواع برشهای نفتی
۲۱	۴-۲ صنایع نفت، گاز و پتروشیمی و مخاطرات زیست محیطی
۲۳	۵-۲ توصیف آلودگی زیست محیطی در پالایشگاه های نفت
۲۳	۶-۲ آلودگی های موجود در پالایشگاهها
۲۴	۱-۶-۲ آب در پالایشگاهها
۲۵	۷-۲ فاضلاب نفتی
۲۶	۸-۲ مشخصات و ویژگی های فاضلاب های نفتی
۲۸	۹-۲ شاخص های کیفیت فاضلاب نفتی
۳۵	۱-۹-۲ شاخص های فیزیکی فاضلاب نفتی
۳۵	۱-۱-۹-۲ روغن و گریس
۳۶	۲-۹-۲ شاخص های شیمیایی مواد آلی موجود در فاضلاب نفتی
۳۷	۱۰-۲ متوسط آلاینده های موجود در پالایشگاه های نفت
۳۸	۱۱-۲ فرایندهای مختلف تصفیه فاضلاب
۳۸	۱-۱۱-۲ فرایندهای تصفیه هوایی

۱۱-۲ تصفیه زیستی هوازی	۳۸
۲-۱۱-۲ فرایندهای تصفیه بی هوازی	۳۸
۱۲-۲ تصفیه بیولوژیکی فاضلاب	۴۰
۱-۱۲-۲ روش‌های تصفیه بیولوژیکی	۴۰
۲-۱۲-۲ طبقه بندی روش‌های تصفیه بیولوژیکی بر اساس نوع بستر رشد	۴۱
۱-۲-۱۲-۲ فرآیندهای بیولوژیکی رشد چسبیده	۴۱
۲-۲-۱۲-۲ فرآیندهای رشد معلق	۴۱
۳-۲-۱۲-۲ فرآیندهای رشد ترکیبی چسبیده و معلق	۴۱
۳-۱۲-۲ روش‌های ترکیبی رشد باکتری‌ها	۴۱
۴-۱۲-۲ سیستم‌های تصفیه هوازی با رشد چسبیده باکتری‌ها	۴۲
۵-۱۲-۲ سیستم‌های تصفیه هوازی با رشد معلق باکتری‌ها	۴۲
۶-۱۲-۲ تصفیه بی هوازی فاضلاب	۴۳
۱۳-۲ بررسی مشخصات و ویژگی‌های پالایشگاه نفت شهید تندگویان تهران	۴۶
۱-۱۳-۲ منطقه مورد مطالعه	۴۶
۲-۱۳-۲ معرفی پالایشگاه نفت شهید تندگویان تهران	۴۶
۱-۲-۱۳-۲ پالایشگاه شماره ۱	۴۶
۲-۲-۱۳-۲ پالایشگاه شماره ۲	۴۶
۳-۱۳-۲ واحدهای تولیدی و عملیاتی پالایشگاه نفت تهران	۴۸
۴-۱۳-۲ محصولات تولیدی	۴۸
۵-۱۳-۲ بررسی مشخصات فاضلاب خام پالایشگاه نفت شهید تندگویان تهران	۴۹
۶-۱۳-۲ تصفیه خانه فاضلاب پالایشگاه نفت شهید تندگویان تهران	۵۴
۷-۱۳-۲ توصیف فرایندهای تصفیه ای صورت گرفته در تصفیه خانه پالایشگاه نفت تهران	۵۵

### فصل ۳

#### شرحی بر فرآیند راکتور RBC

۱-۳ معرفی سیستم تماس دهنده های بیولوژیکی دوار (RBC).....	۵۸
۱-۱-۳ ساختار و اجزای تشکیل دهنده سیستم دیسک دوار بیولوژیکی.....	۵۸
۲-۱-۳ استاندارد ابعاد و جزئیات اجزای تشکیل دهنده دیسک دوار بیولوژیکی .....	۶۰
۳-۱-۳ مشخصات فرایندی دیسک دوار بیولوژیکی.....	۶۲
۴-۱-۳ مزایای سیستم دیسک دوار بیولوژیکی .....	۶۵
۵-۱-۳ معایب سیستم دیسک دوار بیولوژیکی .....	۶۷
۶-۱-۳ طراحی فرایند سیستم دیسک دوار بیولوژیکی .....	۶۷
۱-۶-۱-۳ محاسبات مربوط به $BOD_5$ محلول.....	۶۷
۲-۶-۱-۳ طراحی فرایندی سیستم .....	۶۸
۳-۶-۱-۳ شیوه طراحی تجربی سیستم .....	۶۹

### فصل ۴

#### مواد و روش ها

۱-۴ توصیف سیستم دیسک دوار بیولوژیکی طراحی شده.....	۷۷
۲-۴ برنامه ریزی و ساماندهی مطالعات .....	۸۳
۳-۴ مشخصات فاضلاب نفتی مورد مطالعه .....	۸۳
۴-۴ شرح عملکرد سیستم دیسک دوار مورد مطالعه .....	۸۶
۵-۴ روند راه اندازی سیستم .....	۸۷
۶-۴ روش های انجام آزمایش ها.....	۸۸
۱-۶-۴ آزمایش COD .....	۸۹

۹۰ ..... آزمایش DO ۴-۶-۲

۹۱ ..... آزمایش BOD<sub>5</sub> ۴-۶-۳

۹۲ ..... آزمایش کدورت ۴-۶-۴

۹۳ ..... روش های نگهداری و محافظت نمونه ها ۴-۶-۵

## فصل ۵

بحث ، نتیجه گیری و پیشنهادات

۹۶ ..... ۱-آنالیز و بررسی تئوریک نتایج ۵

۹۶ ..... ۱-۱-۵ میزن اکسیژن محلول در دوره راه اندازی اولیه

۹۷ ..... ۱-۲-۵ نتایج حذف BOD و COD

۱۰۰ ..... ۱-۳-۵ نتایج آزمایشات pH

۱۰۰ ..... ۳-۱-۵ نتایج آزمایشات کدورت (Turbidity)

۱۰۳ ..... ۲-۱-۵ مقایسه کارایی سیستم و تفسیر

۱۰۶ ..... ۳-۵ پیشنهادات

## پیوست

## مراجع

## فهرست اشکال

- شکل ۲-۱ بیلان کربن در تصفیه هوایی و بی هوایی فاضلاب ..... ۳۹
- شکل ۲-۲ نمایی از پالایشگاه نفت شهید تندگویان تهران ..... ۴۷
- روز و شبک ۲-۳ توزیع وزنی درصد تولیدات نفتی در پالایشگاه شهید تندگویان تهران را نشان می دهد ..... ۴۸
- شکل ۲-۴ توزیع وزنی درصد تولیدات نفتی در پالایشگاه شهید تندگویان تهران ..... ۴۹
- شکل ۲-۵ مقادیر حداکثر، حداقل و متوسط pH پساب تولیدی پالایشگاه تهران ..... ۵۰
- شکل ۲-۶ مقادیر حداکثر، حداقل و متوسط COD پساب تولیدی پالایشگاه تهران ..... ۵۱
- شکل ۲-۷ مقادیر حداکثر، حداقل و متوسط TSS پساب تولیدی پالایشگاه تهران ..... ۵۱
- شکل ۲-۸ مقادیر حداکثر، حداقل و متوسط TDS پساب تولیدی پالایشگاه تهران ..... ۵۲
- شکل ۲-۹ مقادیر حداکثر، حداقل و متوسط H2S پساب تولیدی پالایشگاه تهران ..... ۵۲
- شکل ۲-۱۰ مقادیر حداکثر، حداقل و متوسط NH4 پساب تولیدی پالایشگاه تهران ..... ۵۳
- شکل ۲-۱۱ مقادیر حداکثر، حداقل و متوسط PO4 پساب تولیدی پالایشگاه تهران ..... ۵۳
- شکل ۲-۱۲ متوسط مقدار کلسیم و منیزیم در پساب تولیدی پالایشگاه تهران ..... ۵۴
- شکل ۳-۱ روند رشد باکتری‌ها و واکنش‌های صورت گرفته بر روی بستر دیسک‌های دوار بیولوژیکی ..... ۵۹
- شکل ۳-۲ نمایی شماتیک از دیسک دوار بیولوژیکی با هواه ..... ۵۹
- شکل ۳-۳ نمایی از واحدهای مختلف دیسک‌های دوار ..... ۶۱
- شکل ۳-۴ مکانیزم رشد چسبیده میکرووارگانیسم‌ها در سیستم دیسک دوار بیولوژیکی ..... ۶۴
- شکل ۳-۵ غلظت‌های نسبی ماده آلی و اکسیژن محلول در قسمت‌های مختلف بستر دیسک دوار بیولوژیکی ..... ۶۴
- شکل ۳-۶ منحنی طراحی فرایند سیستم دیسک دوار بیولوژیکی بر مبنای درصد تخلیه BOD ..... ۷۰

شكل ۳-۷ منحنی طراحی فرایند سیستم دیسک دور بیولوژیکی بر مبنای میزان تخلیه **BOD** محلول و

۷۰ ..... کل

شكل ۴-۱ نمایی شماتیک از پایلوت دیسک دور بیولوژیکی ۷۸

شكل ۴-۲ پایلوت سیستم دیسک دور بیولوژیکی ابداعی ۷۹

شكل ۴-۳ نمایی از دیسک دور به همراه بستر پلی اورتان فوم چسبیده به دو طرف دیسک ۸۱

شكل ۴-۴ تابلوی برق کنترل کننده به همراه مولد تنظیم سرعت چرخش دیسک ها (Inverter)، برد

کنترلی و تایمر زمان دهی ۸۷

شكل ۴-۵ دستگاه اندازه گیری **PH** ۸۸

شكل ۴-۶ رآکتور گرم کننده ویال های **COD** ۸۹

شكل ۴-۷ دستگاه اسپکتروفوتومتر ۹۰

شكل ۴-۸ بورت اندازه گیری اکسیژن محلول ۹۱

شكل ۴-۹ ظرف هوادهی آب مقطر و ۴ محلول استفاده شده در آزمایش **BOD** ۹۲

شكل ۴-۱۰ دستگاه کدورت سنج ۹۳

شكل ۴-۱۱ یخچال نگهداری نمونه های آزمایش **BOD** ۹۴

در شکل ۵-۱ مقادیر اکسیژن محلول در دوره راه اندازی اولیه آمده است . ۹۶

شكل ۵-۱ مقادیر اکسیژن محلول در دوره راه اندازی اولیه در سیستم ۹۶

شكل ۵-۲ مقادیر **COD** ورودی و خروجی سیستم در **RUN1** و **RUN2** ۹۷

شكل ۵-۳ نمودار های مربوط به غلظت **COD** و **Tss** در سیستم در دوره راه اندازی اولیه ۹۸

شكل ۵-۴ مقادیر کدورت ورودی سیستم تحت شرایط بارگذاری هیدرولیکی (d<sup>2</sup>m<sup>3</sup>)/(m<sup>2</sup>) ۱۰۱

شكل ۵-۵ مقادیر کدورت خروجی سیستم تحت شرایط بارگذاری هیدرولیکی (d<sup>2</sup>m<sup>3</sup>)/(m<sup>2</sup>) ۱۰۱

## فهرست جداول

جدول ۱-۲ در صد انواع هیدروکربنها در انواع نفت ها	۱۶
جدول ۲-۲: آلاینده های موجود در پالایشگاهها و منابع انتشار آنها	۲۳
جدول ۲-۳ حداقل محدودیت آلاینده های موجود در پساب های نفتی تخلیه شده به محیط زیست (آزانس حفاظت از محیط زیست امریکا)	۲۷
جدول ۲-۴ آنالیزهای متداول ارزیابی اجزاء تشکیل دهنده فاضلاب	۲۹
جدول ۲-۵ اجزاء اصلی و مورد توجه در تصفیه فاضلاب	۳۴
جدول ۲-۶ متوسط آلاینده های موجود در پساب های پالایشگاهی	۳۷
جدول ۲-۷ مشخصات اطلاعاتی پالایشگاه نفت شهید تندگویان تهران	۴۷
جدول ۲-۸ میانگین تولید محصولات نفتی در پالایشگاه نفت شهید تندگویان تهران	۴۸
جدول ۱-۳ تعداد واحدهای پیشنهادی بر مبنای میزان تخلیه TBOD5	۷۲
جدول ۲-۲ تعداد واحدهای پیشنهادی بر مبنای میزان تخلیه SBOD5	۷۲
جدول ۳-۳ پارامترهای طراحی سیستم دیسک دور بیولوژیکی در سطوح مختلف تصفیه فاضلاب	۷۳
جدول ۳-۴ میزان بارگذاری آلی با توجه به نوع بستر دور انتخابی و نیروی محرک	۷۴
جدول ۳-۵ ضریب تصحیح سطح مقطع بستر دیسک دور بر مبنای درجه دمای فاضلاب ورودی	۷۵
جدول ۱-۴ مشخصات پایلوت سیستم دیسک دور بیولوژیکی ابداعی	۸۲
جدول ۲-۴ مشخصات فاضلاب ورودی به پایلوت دیسک دور بیولوژیکی در دوره راه اندازی اولیه	۸۴
جدول ۳-۴ مشخصات فاضلاب ورودی به پایلوت در RUN1 و RUN2	۸۵
جدول ۴-۴ روش های محافظت و نگهداری نمونه برای انجام آزمایش های مختلف	۹۳
جدول ۱-۵ مشخصات و شرایط راهبری و کارایی سیستم دیسک دور بیولوژیکی در دوره راه اندازی اولیه در مقادیر بارگذاری هیدرولیکی و آلی متفاوت	۱۰۰

جدول ۲-۵ مقایسه راندمان و ویژگی های سیستم های دوار بیولوژیکی بکارگرفته شده توسط

۱۰۴ ..... محققین مختلف

# فصل ۱

مقدمه

### ۱-۱ پیشگفتار

پساب‌های صنعتی در اثر فعالیت‌های صنعتی و یا از منابع صنعتی و در مراحل مختلف تولید بوجود می‌آیند و اغلب از خطرناکترین نوع فاضلاب هستند. از این جهت پساب‌های صنعتی دارای اهمیت زیست محیطی بالایی هستند. به علاوه در کشورهایی که دچار کم آبی هستند بازیافت فاضلاب‌ها اهمیت دو چندان دارد. پالایشگاه‌ها از مراکز پرصرف آب هستند که در ایران اغلب در مجاورت شهرهای بزرگ و حتی در برخی مواقع در داخل شهرها قرار دارند. در این واحد‌های صنعتی اگر در طراحی و بهره‌برداری به حفظ محیط زیست توجه نشود علاوه بر مشکلات زیست محیطی مربوط به آلودگی هوا و خاک، موجب آلودگی آبهای سطحی و زیرزمینی نیز می‌گردد.

یکی از واحد‌های موجود در اغلب پالایشگاه‌ها واحد تصفیه پساب است که به علت عدم سودآوری این واحد کمتر مورد توجه و سرمایه گذاری قرار می‌گیرد. از معیارهای اصلی در طراحی واحدهای تصفیه پساب در پالایشگاه‌ها نوع استفاده از پساب تصفیه شده می‌باشد. آب تصفیه شده در پالایشگاه‌های کشور دارای سه کاربرد است. از این آب یا در برج‌های خنک کننده استفاده می‌شود یا در آب رودخانه و دریا تخلیه می‌شود و یا به عنوان آب کشاورزی برای آبیاری به کار می‌رود.

آب مصرفی در پالایشگاه‌ها از منابع زیرزمینی تامین می‌گردد و یا از سیستم آب شهری بدین منظور کمک می‌گیرند. حجم بالایی از این آب به عنوان آب خنک کننده در برج‌های خنک کننده تبخیر می‌گردد. برای آنکه بتوان از پساب تصفیه شده به عنوان آب خنک کننده استفاده کرد باید پساب تصفیه شده کیفیت بالایی داشته باشد که عملاً در بسیاری از سیستم‌های پالایشگاهی با نوع تصفیه به کار رفته و نوسان در بازده تصفیه این امر ممکن نیست.

بکارگیری موثر تکنیک‌های تصفیه بیولوژیکی در واقع یک فاکتور اساسی در راستای کاهش محسوس هزینه‌های تصفیه فاضلاب‌های آغشته به مواد نفتی می‌باشد. تمرکز اصلی محققین در گذشته متوجه کاربرد سیستم‌های بیولوژیکی با رشد معلق باکتری‌ها مانند فرایندهای لجن فعال بوده است. این در حالی است که کاربرد سیستم‌های بیولوژیکی با رشد چسبیده باکتری نیز از پتانسیل بسیار بالایی در زمینه تصفیه این دسته از فاضلاب‌ها برخوردار می‌باشد.

عموماً شناخته شده ترین سیستم‌های بکارگرفته شده در حیطه فرایندهای هوایی با بستر ثابت در تصفیه فاضلاب‌ها سیستم‌های صافی چکنده می‌باشد. این در حالی است که اخیراً سیستم دیسک دوار بیولوژیکی (Rotating Biological Contactor) به دلیل توانایی بسیار بالا در حذف و کاهش آلاینده‌های فاضلاب مانند COD، BOD، Oil and Grease و غیره مورد توجه ویژه دست‌اندرکاران حیطه مهندسی تصفیه فاضلاب در کشورهای پیشرفته دنیا قرار گرفته است. به دلیل مقادیر بالای توده بیولوژیکی در بستر دیسک‌های دوار ( $VS/m^2$ ) 40-20 gr و نسبت پایین مواد غذایی خوراک به جمعیت میکروارگانیسم‌ها، این سیستم توانایی تحمل بارگذاری‌های بالای هیدرولیکی و آلی را دارد می‌باشد. همچنین این سیستم به دلیل زمان ماند پایین، توانایی فوق العاده تحمل شوک‌های ناشی از بارگذاری و مواد سمی، کنترل ساده فرایند و انرژی کم مصرفی به عنوان یک انتخاب مناسب در طراحی سیستم‌های تصفیه فاضلاب توسط مهندسین مطرح شده است. سیستم‌های RBC متعارف در تصفیه فاضلاب‌های شهری و سایر فاضلاب‌های با بار آلودگی متوسط ( $BOD = 500 - 1000 mg/L$ ) مورد استفاده قرار گرفته شده و نتایج مطلوبی را از خود نشان داده است. اما اینکه این سیستم تا چه حدی از COD و BOD در فاضلاب‌های نفتی همچنان پاسخگو باشد هنوز به طور جدی کارنشده است که ما در این پژوهش می‌خواهیم به این حد مطلوب دست پیداکنیم. از سوی دیگر، اخیراً استفاده از فوم‌های پلی اورتان (Polyurethane Foam) به عنوان بستر تکثیر و رشد میکروارگانیسم‌ها به عنوان یک تکنولوژی نوین در تصفیه بیولوژیکی فاضلاب‌ها توسط آژانس محافظت از محیط زیست ایالات متحده (US EPA) معروف شده است. استفاده از این مواد به عنوان یک بستر متخلخل منجر به افزایش چشمگیر لایه

بیوفیلم و توده بیولوژیکی و در نهایت افزایش تماس میان میکرووارگانیسم‌ها و مواد آلی موجود در فاضلاب می‌گردد.

## ۲-۱ علت انتخاب موضوع و ضرورت تحقیق

راکتور بیولوژیکی گردان یک فرایند بیو فیلمی در تصفیه فاضلاب است که در آن مجموعه‌ای از دیسکها در جریان فاضلاب می‌چرخدن. کاربرد این تکنولوژی جدید، به طور محسوسی مسائل اقتصادی تصفیه و کنترل آلودگی را بهبود بخشیده و افزایش قیمت زمین، کارگر و انرژی، استفاده از این سیستم را در مقایسه با روش‌های دیگر ارجح می‌سازد. اکسیژن به منظور انجام فعالیت هوایی در فیلم بیولوژیکی، مورد نیاز بوده و هواده‌ی توسط چرخش دیسکها در سرعت پایین تأمین می‌گردد. در نتیجه هزینه تأمین انرژی، بسیار پایین است. یکی از مزایای سیستم RBC این است که جریانهای فاضلاب که دارای نوسانات شدید و متغیر می‌باشد، بخوبی قابل تحمل بوده و رسیدن به حالت عادی از شوکهای شدیدر مقایسه با سیستم‌های هواده‌ی لجن فعال سریعتر است. سیستم RBC در مناطقی که فضا و مکان محدود و در اولویت است، قابل استفاده می‌باشد. لجن تولید شده از خاصیت ته نشینی بسیار خوبی برخوردار بوده و به سرعت در تانک ته نشینی نهایی ته نشین می‌گردد. سیستم از راندمان تصفیه بسیار بالایی برخوردار بوده و به دلیل میزان بالای جرم بیولوژیکی، مقاومت این سیستم در مقابل شوکهای هیدرولیکی و آلی بیش از سیستمهای دیگر می‌باشد. میکرو ارگانیزمها روی سطح رشد کرده، یک لایه (بیوفیلم) تشکیل داده و با اکسید کردن مواد آلی موجود در فاضلاب، انرژی لازم جهت رشد و تکثیر خود را تأمین می‌کنند. میزان اضافی میکرو بها بوسیله نیروهای برشی تولید شده هنگام چرخش دیسکها در فاضلاب، کنده شده و سپس در تانک ته نشینی نهایی ته نشین می‌شوند. از خصوصیات بارز راکتورهای RBC سادگی و سهولت در راهبری و بهره برداری، نیاز به افراد متخصص جهت نظارت و بهره برداری (با توجه به کمبود اپراتور محرب در کشور)، وسایل و تجهیزات کم (هزینه نگهداری پایین)، اشغال فضای کمتر، انعطاف پذیری جهت بسط و توسعه، مقاومت در مقابل شوکهای

مواد سمی ، بازیابی و بهبود سریع در مقابل شوکهای مواد سمی ، بازیابی و بهبود سریع مقابل شوکهای شدید بارآلی ، ظاهری زیبا ، عدم صدا ، بو و حشرات و مصرف کمتر انرژی در مقایسه با سیستم لجن فعال است.

پالایشگاه تهران به عنوان یکی از پالایشگاه های استراتژیک کشور محسوب می گردد و با توجه به سیاست های مدیریتی این پالایشگاه مبنی بر افزایش ظرفیت این پالایشگاه، میزان فاضلاب تولیدی حاصل از فعالیت های پالایشی این مرکز نیز به صورت موازی افزایش خواهد یافت به طوری که تصفیه خانه موجود در پالایشگاه ظرفیت پذیرش حجم عظیم فاضلاب ورودی را نخواهد داشت. از سوی دیگر عملکرد تصفیه خانه موجود که بر پایه فرایندهای لجن فعال با هوادهی گستردۀ بنیان یافته، در حال حاضر نیز چندان مناسب نبوده به طوری که کارایی تصفیه خانه به گونه ای است که پساب خروجی از آن تأمین کننده استانداردهای جهانی زیست محیطی نبوده و آلاینده های خطرناک فراوانی را به محیط زیست وارد می سازد. از این سو با توجه به افزایش ظرفیت آتی پالایشگاه این تصفیه خانه توانایی تصفیه مطلوب فاضلاب تولیدی را نخواهد داشت.

### ۳-۱ هدف تحقیق

هدف از پایان نامه فوق، استفاده از سیستم دیسک دور بیولوژیکی به همراه بسترهاي پلی اورتان به عنوان تأمین کننده محیط متخلف تحت شرایط هوایی جهت تصفیه فاضلاب های آغشته به مواد نفتی با غلطت های بالا می باشد. بدین ترتیب از طریق اعمال خط برگشت و هوادهی فاضلاب برگشتی و همچنین تقسیم فاضلاب برگشتی هوادهی شده و بدون هوادهی به مراحل سیستم دیسک دور می توان هر دو فرایند تجزیه و کاهش غلظت آلاینده به صورت هوایی را تأمین نموده و کارایی سیستم را به صورت چشمگیری ارتقا بخشید.

برخی دیگر از اهداف اجرای این پروژه به شرح زیر است :

۱ - تعیین روش بهینه در تصفیه فاضلاب های آغشته به مواد نفتی

۲ - استفاده از این روش در تصفیه خانه های موجود برای تصفیه فاضلاب های نفتی

۳ - راهنمایی و آموزش دانشجویان و متخصصان مرتبط با این رشته

۴ - مروری بر تاریخچه و تحقیقات گذشته

#### ۴-۱ تئوری تحقیق و تکنیک های اجرایی طرح

در این پژوهه، ابتدا طرح مکانیکی تصفیه خانه در مقیاس آزمایشگاهی تهیه شده، سپس با توجه به نوع و ویژگی های فیزیکی، بیولوژیکی و شیمیایی فاضلاب صنایع نفتی، واحد های مختلف سیستم تصفیه ای طراحی گردید و سپس با انجام آزمایشات متنوع و مختلف فرایند راهبردی بهینه تصفیه ای استخراج شده است.

در این طرح فاضلاب نفتی خروجی از راکتور DAF تصفیه خانه پالایشگاه نفت تهران به عنوان فاضلاب ورودی دریافت شده و وارد سیستم دیسک دوار بیولوژیکی گردید. مشخصات این فاضلاب به گونه ای است که مولکول های درشت و معلق نفت و روغن آن در سیستم DAF حذف شده و باکتری ها و مولکول های محلول نفت و روغن در آن باقی مانده اند که مهم ترین مشکل در تصفیه فاضلاب های نفتی نیز حذف این دسته از مولکول ها و ذرات محلول می باشد. سیستم دیسک دوار نیز به خودی خود شامل یک مرحله هوایی - بی هوایی و دو مرحله هوایی در راستای حذف آلاینده های مختلف نفتی و کربنی، نیتروژن و فسفر بوده است. برخلاف سایر سیستم های دیسک دوار مورد استفاده در تحقیقات و پژوهش های سایر محققین نوع بستر مورد استفاده در دیسک های دوار که تأثیر بسزایی در کارایی تصفیه ای را داراست از جنس پلی اورتان فوم انتخاب شد تا بهترین محیط جهت رشد میکرووار گانیسم ها و افزایش بازده تصفیه تأمین گردد. به طور کلی بستر های دوار عامل اصلی جذب باکتری های تجزیه کننده آلاینده های موجود در فاضلاب می باشند به طوری که نوع ماده تشکیل دهنده بستر نقش فراوانی در جذب این باکتری ها و تشکیل لایه بایومس را دارند همچنین تخلخل این بسترها نیز نقش موثری در تشکیل این لایه دارند. فاضلاب پس از خروج از سومین مرحله در راستای ته نشین شدن