

رَبِّ الْجَمَادِ



دانشگاه آزاد اسلامی
واحد شهرود

دانشکده فنی مهندسی، گروه مهندسی شیمی
پایان نامه جهت دریافت درجه کارشناسی ارشد «M.Sc.»
گرایش مهندسی محیط زیست

عنوان

بررسی امکان تصفیه‌پذیری فاضلاب صنایع شهرک صنعتی چمستان با فرایند انعقاد و
لخته‌سازی

استاد راهنما
دکتر ناصرمهردادی

استاد مشاور
دکتر سید احمد حسینی

نگارش
ام البنین رمضانی

۱۳۹۱ زمستان



ISLAMIC AZAD UNIVERSITY

Shahrood Branch

Faculty of Engineering ,Department of Chemical Engineering

((M.SC.))Thesis

On Environmental Engineering

Subject

**Industrial Waste Water Treatment of Chamestan Industrial Zone Based on
Coagulation and Flocculation Processes**

Thesis Advisor

Nasser Mehrdadi, Ph.D

Consulting advisor:

Seyyed Ahmad Hosseini, Ph.D

By:

Omolbanin Ramezani

Winter ۱۴۰۰



تعهد نامه اصالت رساله یا پایان نامه

اینجانب ام البنین رمضانی دانش آموخته مقطع کارشناسی ارشد ناپیوسته در رشته مهندسی شیمی گرایش مهندسی محیط زیست که در تاریخ ۹۱/۱۲/۲۳ از پایان نامه خود تحت عنوان: "بررسی عملکرد تصفیه پذیری فاضلاب صنایع شهرک صنعتی چمستان با فرایند انعقاد و لخته‌سازی" با کسب نمره ۲۰ و درجه عالی دفاع نموده ام بدینوسیله متعدد می‌شوم:

۱) این پایان نامه حاصل تحقیق و پژوهش انجام شده توسط اینجانب بوده و در مواردی که از دستاوردهای علمی و پژوهشی دیگران (اعم از پایان نامه، کتاب، مقاله و....) استفاده نموده ام، مطابق ضوابط و رویه موجود، نام منبع مورد استفاده و سایر مشخصات آن را در فهرست مربوطه ذکر و درج کرده ام.

۲) این پایان نامه / رساله قبلأ برای دریافت هیچ مدرک تحصیلی (هم سطح، پایین تر یا بالاتر) در سایر دانشگاه ها و مؤسسات آموزش عالی ارائه نشده است.

۳) چنانچه بعد از فراغت از تحصیل، قصد استفاده و هرگونه بهره برداری اعم از چاپ، ثبت اختراع و..... از این پایان نامه داشته باشم، از حوزه معاونت پژوهشی واحد مجوز های مربوطه را اخذ نمایم.

۴) چنانچه در هر مقطعی زمانی خلاف موارد فوق ثابت شود، عواقب ناشی از آن را می‌پذیرم و واحد دانشگاهی مجاز است با اینجانب مطابق ضوابط و مقررات رفتار نموده و در صورت ابطال مدرک تحصیلی ام هیچگونه ادعایی نخواهم داشت.

نام و نام خانوادگی

تاریخ و امضاء

سپاسگزاری

خدالوند قادر را سپاس می‌گویم که مرا برگزید تا در راه کسب دانش قدم بگذارم و قدرتی به من عطا فرمود تا در این مسیر پیش روم و خود مهربانش نیز همواره در کنار من بود.
از اساتید گرانقدری که طی سالیان گذشته مرا در تحصیل علم و اخلاق یاری نموده اند، کمال تشکر و قدردانی را دارم.

از رهنماوهای بسیار ارزشمند اساتید فرزانه و بزرگوارم جناب آقایان دکتر مهردادی و دکتر حسینی،
از صمیم قلب تشکر و سپاسگزاری مینمایم.

بر خود واجب می‌دانم که از زحمات بی شائبه آقایان دکتر امیری، دکتر قدیمان و مهندس آفاجانی در مسیر پیشبرد این پروژه که همواره از راهنمایی‌ها و تدبیرشان بهره برده، کمال امتحان را داشته باشم.
از دوستان گرانقدرم خانم‌ها، مرتضویان و هاتقی، آقایان، طالبی و صادقی و مسئولین محترم شرکت شهرک‌های صنعتی استان مازندران، سازمان محیط زیست استان مازندران، کارخانه چوب و کاغذ مازندران و شرکت طراحان صنعت که در انجام این پروژه همکاری نمودند کمال تشکر و قدردانی را دارم.

تقدیم به

دو گوهر گرانبهای زندگی‌ام که لطف و ایثارشان پایان ندارد ،

بزرگوار پدرم

و

مهربان مادرم

که وجودشان، همچون دری درخشنان در نشان دادن مسیر حرکت، راهنمایم بود.

اگرچه هر گام من، برفی بود بر موهای نازنینشان

بی شک هر آنچه دارم از الطاف خداوند متعال و همت بلند ایشان است.

برادران عزیزم که در راه تحصیل همیشه مشوق، همراه، حامی و پشتیبانم بوده اند.

فهرست مطالب

عنوان	صفحه
چکیده	۱
فصل اول: کلیات	
۱-۱ مقدمه	۳
۱-۲ پساب های صنعتی	۵
۱-۳ اهمیت تصفیه پساب صنعتی	۵
۱-۴ پارامتر های مؤثر در انتخاب یک سیستم تصفیه مناسب	۷
۱-۵ فرآیندهای تصفیه	۸
۱-۶ تاریخچه استفاده از مواد منعقدکننده	۱۰
فصل دوم: ادبیات تحقیق و مروری بر مطالعات انجام شده	
۲-۱ مقدمه	۱۳
۲-۲ شاخصهای اندازه گیری	۱۳
۲-۳ مروری بر مطالعات گذشته	۱۶
۲-۴ تصفیه شیمیایی پساب	۲۰
۲-۵ انواع روش تصفیه شیمیایی پساب	۲۱
۲-۵-۱ انعقاد ولخته سازی	۲۲
۲-۶ تقسیم بندی عمومی جامدات پساب	۲۳
۲-۷ ماهیت عمومی جامدات پساب	۲۳
۲-۸-۱ پایداری کلوئیدها	۲۷
۲-۸-۲ پایداری الکتروستاتیک	۲۷
۲-۸-۳ پایداری استریک	۳۰

۳۲	۹-۲ مکانیسم ناپایدارسازی کلوفیدی و تئوری انعقاد
۳۳	۱-۹-۲ متراکم شدن لایه دوبل الکتریکی
۳۴	۲-۹-۲ جذب سطحی و خنثی سازی بار
۳۶	۳-۹-۲ به دام افتادن ذرات در یک رسوب
۳۷	۴-۹-۲ جذب سطحی و ایجاد پل شیمیایی بین ذرات
۳۸	۱۰-۲ روش‌های کنترل فرایند انعقاد
۴۰	۱۱-۲ کنترل آزمایشگاهی انعقاد
۴۰	۱۱-۱-۱ اندازه گیری پتانسیل زتا
۴۱	۱۱-۲ جارتست
۴۱	۱۱-۲-۱ عوامل موثر در مراحل مختلف آزمایش جارتست
۴۳	۱۲-۲ عوامل مؤثر در انعقاد
۴۴	۱۳-۲ محدودیتهای حاصل از سیستم انعقاد
۴۴	۱۴-۲ شرایط انتخاب منعقدکننده مناسب
۴۴	۱۴-۱-۱ آب با کدورت زیاد و قلیاییت کم
۴۴	۱۴-۲-۱ آب با کدورت کم و قلیاییت زیاد
۴۵	۱۴-۲-۳ آبهای با کدورت و قلیاییت کم
۴۵	۱۴-۲-۴ آب با کدورت زیاد و قلیاییت زیاد
۴۵	۱۵-۲ کمک منعقدکنندهها
۴۷	۱۶-۲ عوامل موثر در انتخاب منعقدکننده مناسب
۴۸	۱۷-۲-۱ منعقدکننده های معدنی
۵۰	۱۷-۲-۱-۱ آهک
۵۰	۱۷-۲-۲ سولفات آلومینیوم
۵۲	۱۷-۲-۳-۱ آلمینات سدیم
۵۲	۱۷-۲-۴ پلی آلومینیوم کلراید
۵۳	۱۷-۲-۵ سولفات آهن
۵۴	۱۷-۲-۶ کلرید فریک
۵۵	۱۷-۲-۲ منعقدکننده های آلی
۵۶	۱۷-۲-۱-۲ پلی الکتروولیت ها

فصل سوم: مواد و روش‌ها

۳-۱ مقدمه.....	۶۲
۳-۲ منطقه مورد مطالعه.....	۶۲
۳-۳ مواد، تجهیزات آزمایشگاهی.....	۶۶
۳-۳-۱ وسایل مورد نیاز.....	۶۶
۳-۳-۲ مواد مورد نیاز.....	۶۷
۳-۴ روش تحقیق.....	۶۸
۳-۴-۱ نمونه برداری از نمونه.....	۶۹
۳-۴-۲ شرایط آزمایش.....	۶۹
۳-۴-۳ نحوه انجام آزمایشات.....	۶۹
۳-۴-۳-۱ تعیین غلظت بهینه عملکرد هر منعقدکننده.....	۶۹
۳-۴-۳-۲ تعیین محدوده مناسب pH برای عملکرد بهینه هر منعقدکننده.....	۷۱
۳-۴-۳-۴ تعیین نوع منعقدکننده مناسب و بهینه سازی سیستم.....	۷۱
۳-۵ تجربیات حاصل از جارست.....	۷۲
۳-۶ اندازه گیری اکسیژن مورد نیاز شیمیابی COD.....	۷۲
۳-۷ اندازه گیری رنگ (PT/CO).....	۷۳
۳-۸ نحوه اندازه گیری کدورت پساب.....	۷۴
۳-۹ اندازه گیری pH.....	۷۵
۳-۱۰ اندازه گیری نیترات.....	۷۶

فصل چهارم: نتیجه‌گیری

۴-۱ مقدمه.....	۷۸
۴-۲ اندازه گیری پارامترهای پساب صنایع شهرک صنعتی چمستان در نمونه مورد مطالعه.....	۷۸
۴-۳ نتایج تصفیه پساب صنعتی با منعقدکننده‌های نمک فلزی.....	۷۹
۴-۳-۱ منعقدکننده سولفات آلومینیوم (آلوم)	۷۹
۴-۳-۲ نتایج انعقاد با پلی آلومینیوم کلراید (PAC)	۸۶
۴-۳-۳ مقایسه عملکرد آلوم و PAC	۹۱
۴-۳-۴ قدرت انعقاد و لخته سازی و میزان مصرف	۹۱
۴-۳-۵ نتایج انعقاد آلاینده‌های پساب با منعقدکننده کلریدفریک	۹۴

۴-۳-۴ مقایسه عملکرد آلوم و کلرید فریک	۹۸
۴-۷ بررسی منعقدکننده ها در کاهش نیترات	۱۰۴
۴-۸ بررسی اثر منعقدکننده ها در کاهش فسفات	۱۰۴
۴-۹ حذف فلزات سنگین	۱۰۵
۴-۱۰ ترکیب آلوم و PAC	۱۰۶
۲-۳ ترکیب کلرید فریک و PAC	۱۱۱۰۹
۳-۳ ترکیب آلوم و کلرید فریک	۱۱۴
فصل پنجم : بحث و نتیجه گیری	
۱-۵ بحث و نتیجه گیری	۱۲۱
۵-۲ پیشنهادات	۱۲۰
منابع فارسی	۱۲۲
منابع غیر فارسی	۱۲۶
چکیده انگلیسی	۱۳۱

فهرست جداول

عنوان	صفحه
جدول(۱-۲). انواع روش‌های تصفیه شیمیایی	۲۳
جدول(۲-۲). تقسیم بندی جامدات پساب بر حسب اندازه	۲۴
جدول(۳-۲). مقایسه منعقدکنده‌های معمولی	۵۰
جدول(۴-۲). عوامل لخته ساز پلیمری	۶۰
جدول(۱-۳). واحدهای صنعتی مستقر در شهرک صنعتی نور(چمستان)	۶۵
جدول(۲-۳). واحدهای مستقر در شهرک که بیشترین حجم پساب را دارند	۶۵
جدول(۳-۳) کیفیت پساب و رویدی به تصفیه خانه شهرک صنعتی چمستان	۶۷
جدول (۴-۳). وسائل مورد نیاز در این تحقیق	۶۹
جدول (۱-۴). مشخصات فیزیکی و شیمیایی پساب شهرک صنعتی چمستان	۸۲
جدول(۴-۲). کاهش فسفات در دزهای مختلف منعقدکننده ها	۱۰۵
جدول(۴-۳) نتایج حذف فلزات سنگین از با مواد منعقدکننده	۱۰۶

فهرست شکل‌ها

	عنوان
	صفحه
۲۵	شکل (۱-۲). اندازه ذرات مختلف در آب.....
۲۶	شکل (۲-۲). نمایی از چگونگی فرایند انعقاد.....
۲۷	شکل (۳-۲). شماتیکی از پایداری الکتروستاتیک و استریک.....
۲۹	شکل (۴-۲) (تغییرات پتانسیل الکتریکی در اطراف ذره کلوئیدی.....
۲۹	شکل (۵-۲). ذرات کلوئیدی با بار منفی و وضعیت لایه های استرن و نفوذی اطراف آن.....
۳۱	شکل (۶-۲) (پتانسیل الکتریکی اطراف ذره کلوئیدی بر مبنای تئوری های Stern, Helmholtz, Gouy-Chapman.....
۳۱	شکل (۷-۲). نیروی واردہ بر ذرات کلوئیدی و برایند آنها.....
۳۲	شکل (۸-۲). شماتیکی از فرایند انعقاد و لخته سازی.....
۳۳	شکل (۹-۲). فشردگی یونی - کاهش ضخامت در لایه پراکنده شده.....
۳۵	شکل (۱۰-۲). تفاوت فشردگی لایه دوبل.....
۳۵	شکل (۱۱-۲). رابطه انعقاد با pH و مقدار منعقدکننده برای سولفات آلومینیوم.....
۳۶	شکل (۱۲-۲). رابطه انعقاد با pH و مقدار منعقدکننده برای سولفات فریک.....
۳۶	شکل (۱۳-۲). شکل شماتیک انعقاد جاروبی.....
۳۷	شکل (۱۴-۲). شکل شماتیک لخته سازی به وسیله پل سازی.....
۴۷	شکل (۱۷-۲). شماتیکی از کار کمک منعقدکنندها.....
۵۱	شکل (۱۸-۲). رابط پتانسیل زتا و pH
۵۶	شکل (۱۹-۲). ساختمان مونومراکریل آمید.....
۵۷	شکل (۲۰-۲). ساختمان مولکولی یک نوع پروتئین.....
۵۷	شکل (۲۱-۲) (ساختمان ترکیب پلیاکریلامید و سود و سوزآور.....
۵۷	شکل (۲۲-۲) (ساختمان پلی ونیل آمین.....
۶۳	شکل (۳ - ۱). نمایی از تصفیه خانه شهرک صنعتی چمستان نور.....
۷۲	شکل (۲-۳). نمایه ای از دستگاه جارتست.....
۷۳	شکل (۳-۲). راکتور و فتومنتر COD.....
۷۴	شکل (۳-۳). دستگاه رنگ سنج اتوماتیک برای آب و فاضلاب.....
۷۵	شکل (۴-۳). نمایهای از دستگاه دورتنسج Toc ۲۸۲۷۲۶۲۷۹

..... ۷۶	شکل(۳-۵). نمایه ای از دستگاه pH متر
..... ۸۷	شکل(۴-۱). عملکرد انعقاد با پلی آلومینیوم کلراید در دز های ۳۰۰ ppm تا ۸۰۰ ppm

فهرست نمودار

عنوان	
صفحه	
نمودار (۱-۴). تغییرات رنگ و کدورت در pH های مختلف ۸۰	
نمودار (۲-۴). تاثیر دز های مختلف سولفات آلمینیوم در کاهش رنگ پساب با رنگ اولیه ۲۶۰۰ ۸۱	
نمودار (۳-۴). تاثیر دز های مختلف سولفات آلمینیوم با کدورت پساب با کدورت اولیه ۲۸۶ ۸۲	
نمودار (۴-۴). تاثیر دز های مختلف سولفات آلمینیوم در TSS پساب با TSS اولیه ۳۰۰ ۸۲	
نمودار (۴-۵). تاثیر دز های مختلف سولفات آلمینیوم با BOD اولیه ۶۱۸ ۸۳	
نمودار (۴-۶). تاثیر دز های مختلف سولفات آلمینیوم با COD اولیه ۲۴۰۰ ۸۴	
نمودار (۴-۸). تاثیر میزان pH در کاهش رنگ و کدورت پساب با منعقدکننده PAC ۸۷	
نمودار (۹-۴). تاثیر غلظتهاي مختلف پلی‌آلمینیوم‌کلراید در حذف کدورت ۸۸	
نمودار (۱۰-۴). تاثیر غلظتهاي مختلف پلی آلمینیوم کلراید در حذف رنگ ۸۸	
نمودار (۱۱-۴). تاثیر غلظتهاي مختلف پلی الومینیوم کلراید در حذف TSS ۸۹	
نمودار (۱۲-۴). تاثیر غلظتهاي مختلف پلی الومینیوم کلراید در حذف COD ۸۹	
نمودار (۱۴-۴). میزان کاهش پساب با توجه به درصد نسبی حذف رنگ ۹۱	
نمودار (۱۵-۴). میزان کاهش پساب با توجه به درصد نسبی حذف ۹۲	
نمودار (۱۶-۴). میزان کاهش پساب با توجه به درصد نسبی حذف رنگ ۹۲	
نمودار (۱۷-۴). میزان کاهش پساب با توجه به درصد نسبی حذف TSS ۹۳	
نمودار (۱۸-۴) تاثیر pH روی عملکرد کلرید فریک در دز ۸۰۰ ppm ۹۵	
نمودار (۱۹-۴). تأثیر دز های مختلف کلرید فریک در کاهش کدورت ۹۶	
نمودار (۲۰-۴). تأثیر دز های مختلف کلرید فریک در کاهش رنگ ۹۶	
نمودار (۲۱-۴). میزان کاهش COD پساب در غلظتهاي مختلف منعقدکننده ۹۷	
نمودار (۲۲-۴). میزان کاهش TSS پساب در غلظتهاي مختلف منعقدکننده ۹۷	
نمودار (۲۳-۴). میزان کاهش BOD پساب در غلظتهاي مختلف منعقدکننده ۹۸	
نمودار (۲۵-۴). مقایسه قدرت آلوم و کلرید فریک در کاهش کدورت پساب ۱۰۰	
نمودار (۲۶-۴) مقایسه قدرت آلوم و کلرید فریک در کاهش COD ۱۰۱	
نمودار (۲۷-۴). مقایسه قدرت آلوم و کلرید فریک در کاهش TSS ۱۰۱	
نمودار (۲۸-۴) مقایسه قدرت آلوم و کلرید فریک در کاهش رنگ ۱۰۲	

نمودار(۴-۲۹). مقایسهی درصد حذف رنگ سه منعقدکننده	۱۰۳
نمودار(۴-۳۰). مقایسهی درصد حذف کدورت سه منعقدکننده	۱۰۳
نمودار(۴-۳۱). مقایسهی درصد حذف COD سه منعقدکننده	۱۰۴
نمودار(۴-۳۲). درصد حذف فسفات	۱۰۵
نمودار(۴-۳۳). میزان کاهش COD پساب با دز های مختلف آلومینیوم سولفات و PAC	۱۰۸
نمودار(۴-۳۴). میزان کاهش رنگ پساب با دز های مختلف آلومینیوم سولفات و PAC	۱۰۸
نمودار(۴-۳۵). میزان کاهش کدورت پساب با دز های مختلف آلومینیوم سولفات و PAC	۱۰۹
نمودار(۴-۳۶). میزان حجم لجن باقیمانده از پساب، با دز های مختلف آلومینیوم سولفات و PAC	۱۰۹
نمودار(۴-۳۷). میزان کاهش COD پساب با دز های مختلف کلریدفریک و PAC	۱۱۱
نمودار(۴-۳۸). میزان کاهش رنگ پساب با دز های مختلف کلریدفریک و PAC	۱۱۱
نمودار(۴-۳۹). میزان کاهش کدورت پساب با دز های مختلف کلریدفریک و PAC	۱۱۲
نمودار(۴-۴۰). میزان کاهش کدورت پساب با دز های مختلف کلریدفریک و PAC	۱۱۲
نمودار(۴-۴۱). میزان کاهش کدورت پساب با دز های مختلف آلوم و کلریدفریک	۱۱۳
نمودار(۴-۴۲). میزان کاهش رنگ پساب با دز های مختلف کلریدفریک و آلوم	۱۱۳
نمودار(۴-۴۳). میزان کاهش COD پساب با دز های مختلف کلریدفریک و آلوم	۱۱۴
نمودار(۴-۴۴). حجم لجن ته نشین شده در اثرافزودن ترکیبی آلوم و کلریدفریک	۱۱۴

چکیده

در این تحقیق با مروری بر روش‌های رایج کاهش رنگ، کدورت، COD و ... با تمرکز بر روی کاهش رنگ و کدورت، COD، TSS با روش انعقاد شیمیایی مورد مطالعه قرار گرفته است. این بررسی با استفاده از نمونه پساب صنعتی واقع در شهرک صنعتی چمستان با فرآیند انعقاد و لخته سازی به منظور تعیین نوع ماده منعقدکننده مناسب، با سه ماده، پلیآلومینیوم کلراید، کلرید فریک و سولفات آلومینیوم صورت پذیرفت، با توجه به نتایج بدست آمده کلرید فریک نسبت به سولفات آلومینیوم و پلی-آلومینیوم کلراید نتیجه بهتری داشت.

در پساب صنعتی (شهرک صنعتی چمستان) پس از اندازه‌گیری پارامترهایی چون رنگ، COD، pH، کدورت و مواد جامد معلق، تحت شرایط مختلف آزمایش جاریست قرار گرفت که نتایج آن در نمودارهای مربوطه ارائه شده است. نتایج بدست آمده از نمونه برداری و آنالیز پارامترهای مختلف فاضلاب نشان دادنکه COD، رنگ، کدورت، TSS، این فاضلاب با توجه به استاندارد محیط‌زیست بالا می‌باشد. در مرحله بعد به منظور کاهش بار آلودگی فاضلاب، آزمایشات انعقاد و لخته‌سازی با استفاده از پلیآلومینیوم کلراید، کلرید فریک و سولفات آلومینیوم روی فاضلاب ورودی تصفیه‌خانه انجام شد. نتایج حاصله نشان می‌دهد که فرآیند انعقاد و لخته‌سازی با کلرید فریک بهترین راندمان حذف بار آلودگی فاضلاب را در پی داشته مقادیر ۶۰۰ میلی‌گرم بر لیتر کلرید فریک قادر بود COD فاضلاب را حدود ۷۰ درصد، TSS حدود ۶۱ درصد، ۷۱ درصد BOD، ۹۸ درصد کدورت و حدود ۶۰ درصد رنگ را کاهش دهد.

بنابراین با در نظر گرفتن کلیه جوانب این تحقیق، ارزیابی تاثیر مواد منعقدکننده مختلف نظیر کلرید فریک و پلیآلومینیوم کلراید و سولفات آلومینیوم در فرآیند انعقاد و لخته‌سازی فاضلاب صنعتی و تعیین نوع ماده منعقدکننده مناسب از نظر، راندمان حذف رنگ، کدورت، COD، TSS می‌باشد. امید است این پژوهش گامی کوچک برای شروع مطالعات بیشتر در این زمینه باشد تا بتوان تکنولوژی‌های مناسب بهبود و ارتقاء کیفی آب و در نتیجه تامین هر چه بهتر و بیشتر سلامت و بهداشت عمومی را فراهم نمود.

کلید واژه: کلرید فریک، پلیآلومینیوم کلراید، سولفات آلومینیوم، انعقاد و لخته‌سازی، COD

فصل اول

کلیات

با مروری بر تاریخ، به آسانی می‌توان دریافت که همواره نقطه شروع هر تجمع انسانی در کنار منابع آب بوده و توسعه فعالیت‌های اجتماعی، اقتصادی، صنعتی، کشاورزی و در نتیجه ارتقاء سطح زندگی همواره منوط به وجود منابع غنی آب بوده است. در متون تاریخی، علمی، مذهبی و ادبی نیز مکرراً بر اهمیت حفظ و حراست آن تاکید شده است.

صنعت و کشاورزی دو رکن اصلی ادامه حیات اقتصادی و اجتماعی انسانی است که به فراوانی آب مربوط است و هر یک از این دو رکن مصرف‌کننده عده آب با کیفیت مناسب هستند. علاوه بر مصارف یاد شده انسان روزانه به مقادیر قابل توجهی آب برای اعمال فیزیولوژیکی حیات در زندگی روزمره نیاز دارد. آب‌های سطحی همواره حاوی مقادیر زیادی مواد آلی و معدنی حاصل از شستشوی بستر رودخانه‌ها، انحلال مواد، تجزیه برگ‌ها، جلبک‌ها و سایر میکروارگانیسم‌های موجود در مسیر آب می‌باشند. به علاوه تخلیه فاضلاب‌ها و همچنین ورود انواع مختلف آلاینده‌های خطرناک نظیر بقایای مواد آلی مورد استفاده در کشاورزی به آب‌های سطحی از کارایی فرآیندهای متداول تصفیه جهت تامین آب آشامیدنی سالم می‌کاهند [۵۶]. وقوع انقلاب صنعتی و گسترش صنایع گوناگون شیمیایی، تخلیه فاضلاب‌ها و نفوذ عوامل شیمیایی نظیر مواد آلی و معدنی به منابع آب سطحی و زیرزمینی تصفیه آن‌ها را پیچیده‌تر ساخته است. همچنین شناسایی فرآورده‌های جانبی گندزدایی در آب‌های آشامیدنی تصفیه و توزیع شده در سطح شهرها و اثبات اثرات سوء آن‌ها بر سلامت مصرف‌کنندگان، بحران آلودگی آب را با اهمیت بیشتری در سطح جهان مطرح کرده است [۳۸]. قوانین محیط زیست و نگرانی‌های بهداشت عمومی کلیه موسسات و سازمان‌ها را ملزم می‌کنند که فاضلاب جمع‌آوری شده از همه بخش‌های جامعه قبل از تخلیه و برگشت به آب‌های سطحی یا استفاده مجدد، تصفیه و با استانداردهای موجود مقایسه گردد. انعقاد و اکسیداسیون به همراه گندزدایی، واحدهای فرآیندی مهم در تصفیه آب و فاضلاب هستند. انعقاد، ناپایدارسازی ذرات کلوئیدی، تبدیل ذرات کوچکتر به لخته‌های بزرگ و جذب مواد آلی محلول به داخل لخته‌ها، که بوسیله تهشینی و فیلتراسیون حذف می‌شود و همچنین گندزدایی برای از بین بردن میکروارگانیسم‌های مضر و اکسیداسیون برای کاهش آلاینده‌های آلی، از جمله این روش‌های متداول است [۲۰]. توجه به اینکه مقدار نمک‌های معدنی محلول در فاضلاب به مراتب کمتر از آب دریاهای آزاد می‌باشد و فاضلاب جز آب‌های شیرین ولی آلوده محسوب می‌گردد. طیف وسیعی از منعدن‌کننده‌ها و اکسیدان‌ها و گندزدایها برای تصفیه آب و فاضلاب استفاده می‌شوند. بیشترین منعدن‌کننده‌های مورد استفاده شامل سولفات‌فریک، سولفات‌آلومینیوم، سولفات‌فرو و

کلریدفریک می‌باشد، که این منعقدکننده‌ها هر کدام دارای معاویب و مزایای خاصی هستند و با توجه به این خصوصیات منعقدکننده‌ای مورد استفاده قرار می‌گیرند که از لحاظ راندمان، عوارض جانبی و صرفه اقتصادی مناسب‌ترین باشد. امروزه تصفیه فاضلاب‌ها به ویژه تصفیه فاضلاب‌های صنعتی به دلیل جلوگیری از خطرات زیست محیطی و در برخی از موارد بازیابی مواد با ارزش مورد توجه بسیار قرار گرفته است. پساب‌های صنعتی معمولاً از ساختار پیچیده و سمیت بالایی برخوردارند. یکی از متدائلترین آلاینده‌های موجود در پساب‌های صنعتی، مواد کلوئیدی و محلول هستند، انعقاد و لخته‌سازی یک روش مرسوم و موثر در حذف ذرات کلوئیدی از آب و فاضلاب می‌باشد. بهینه سازی فرآیند انعقاد می‌تواند در غالب موارد، متضمن کاهش دورت، COD و رنگ به مقادیر کمتر از حدود مجاز باشد. در این بررسی کاربرد و مقایسه مواد منعقدکننده جهت کاهش رنگ، دورت، TSS و COD در پساب صنعتی مورد مطالعه قرار گرفت. فاضلابی که برای انجام این آزمایشات مورد نیاز بود از ورودی تصفیه‌خانه شهرک صنعتی چمستان نور تهیه گردید و نمونه برداری به صورت مرکب انجام شد. نتایج بدست آمده از نمونه برداری و آنالیز پارامترهای مختلف فاضلاب نشان دادنکه COD، رنگ، دورت، TSS، این فاضلاب با توجه به استاندارد محیط زیست بالا می‌باشد. در مرحله بعد به منظور کاهش بار آلودگی فاضلاب، آزمایشات انعقاد و لخته‌سازی با استفاده از پلی‌آلومینیوم‌کلراید، کلرید فریک و سولفات‌آلومینیوم روی فاضلاب ورودی تصفیه‌خانه انجام شد. در این تحقیق به مقایسه سه منعقدکننده مذکور در pH های (۵/۰-۱۰) و غلظت‌های مختلف آلوم (۵۵۰-۸۰۰ میلی گرم در لیتر)، کلریدفریک (۹۰۰-۴۰۰ میلی گرم در لیتر) و پلی‌آلومینیوم‌کلراید (۸۰۰-۴۰۰ میلی گرم در لیتر) در انعقاد فاضلاب ورودی تصفیه‌خانه پرداخته شده است. به منظور یافتن شرایط بهینه از مطالعات جاریست استفاده شد. مراحل اختلاط سریع و کند به ترتیب با شدت ۱۴۵ و ۵۰ دور در دقیقه برای مدت ۷ و ۱۰ دقیقه انجام شد و سپس نمونه‌ها به مدت ۳۰ دقیقه به منظور تهشیینی در شرایط سکون قرار گرفتند. مطالعات انعقاد و لخته‌سازی ابتدا با انتخاب یک دز ثابت از منعقدکننده، در pH های مختلف انجام شد (محدوده pH از ۵/۰ تا ۱۰) و pH بهینه برای هر ماده منعقدکننده تعیین گردید. سپس در pH بهینه برای هر ماده منعقدکننده، غلظت‌های مختلف منعقدکننده بررسی شد. سپس در pH بهینه مقدار بهترین غلظت مواد منعقدکننده از طریق آزمایش جار به دست آمد.

۲- پساب های صنعتی^۱

پساب های صنعتی بسته به نوع فعالیت و محصولاتشان از گسترده‌گی بالایی برخوردارند. بعضی از این پساب‌ها از لحاظ ارگانیکی بسیار پایدارند، به آسانی باعث تخریب محیط زیست می‌شوند، مواد الی بالایی دارند و همچنین دارای پتانسیل ممانعت‌کننده‌گی بالایی می‌باشند. این بدان معناست که مقادیر کل ذرات جامد سوپرانسیونی (TSS)، اکسیژن بیولوژیکی مورد نیاز (BOD) و همچنین اکسیژن شیمیایی مورد نیاز (COD) در حدود چند ده هزار میلی‌گرم بر لیتر قرار دارند. اثر زیست محیطی یا تخریب زیستی یک پساب با در نظر گرفتن میزان اکسیژن شیمیایی مورد نیاز (COD) و اکسیژن بیولوژیکی مورد نیاز (BOD) آن مورد بررسی قرار می‌گیرد[۴۵] خواص فاضلاب‌های صنعتی و پساب کارخانه‌ها کاملاً بستگی به نوع فرآورده‌ی کارخانه دارد.

در فاضلاب‌های صنعتی :

- امکان وجود مواد و ترکیب‌های شیمیایی سمی در فاضلاب کارخانه بیشتر است.
- غالباً خاصیت خورنده‌گی بیشتری دارد.
- خاصیت قلیایی و یا اسیدی زیاد دارد.
- امکان وجود موجودات زنده در آن‌ها کمتر می‌باشد.

تنها بخشی از فاضلاب کارخانه‌ها که تقریباً در تمام کارخانه‌ها خاصیتی یکسان دارند، فاضلاب بدست آمده از تشکیلات خنک کننده‌ی آن‌ها است.

۳- اهمیت تصفیه پساب صنعتی

اثراتی که آلاینده‌ها بر محیط می‌گذارند به صورت زیر طبقه‌بندی می‌شود.

الف) اثرات فیزیکی: ظهر لجن بر سطح آب، کورت آب، کاهش اکسیژن محلول در آب و به خطر افتدن حیات آبزیان

ب) اکسیداسیون و اکسیژن غیر محلول باقی‌مانده: منابع آبی قادرند اکسیژن را از اتمسفر زمین و فعالیت‌های فتوسنتری گیاهان آبی تأمین کنند. در مورد اخیر جلک نقش مهمی را ایفا می‌کند. با وجود این، ظرفیت محدودی نسبت به این اکسیداسیون مجدد موجود است و اگر نقصان اکسیژن، به عنوان نتیجه فرآیندهای بیولوژیکی و شیمیایی که توسط حضور مواد آلی یا غیرآلیکه گویای نیاز به اکسیژن

^۱-(Industrial wastewater)