

جوا مع صنعتی کمک میکند که جگونه محبط زیست خود را در مقابله آلودگی ناشی از فاضلابها سالم و زنده نگهداشته. جامعه مانیز بعنوان یک کشور در حال رشد خواه و تاخواه بـ مشگلات ناشی از آلودگی روبرو است که باید با مطالعات صحیحی در پیشگیری و رفع آن بکوشد. درین فاضلابهای صنعتی، فاضلاب کارخانجات چرم سازی بعلت داشتن آلودگی های گوناگون مشگلاتی را درگوشه و کنار شهرها و حتی در روستاها بوجود آورده است. مقاله زیر ابتدا توضیحی مختصر بر تعریف و شناخت یک واحد دباغی و پروسس تولید آن دارد و سپس مطالعاتی خاص، بررسی کیفیت و تصفیه فاضلاب صنعتی کارخانه چرم سازی اصفهان را ارائه مینماید.

در ضمن جهت اطلاع خوانندگان در کنار این مطالعات، تحقیقات انجام شده بر روی کیفیت فاضلابهای کارخانجات دباغی در بعضی از کشورهای دیگر تجزیه است.

تعریف:

دباغی (Tanning) عبارت از مجموع اعمالی است که طی آن پوست حیواناتی مانند گاو، گوسفند، بزغاله و نظائر آن تبدیل به چرم (Leather) میشود.

مراحل دباغی: دباغی شامل دو مرحله است:
 I- دباغی اولیه (Beamhouse)
 II- دباغی ثانویه (Tanhause)
 عملیاتی که طی این دو مرحله صورت میگیرد میتوان به شرح زیر طبقه بندی نمود.

تصفیه فاضلابهای دباغی

مهندس علی فیضی

مقدمه:

اجمله مشگلات روزافزون کشورهای صنعتی و کشورهای در حال رشد مشگل کمبود آب و آلودگی آست. زیرا راه اندازی و اداره کارخانجات صنعتی مستلزم وجود آب بحد وفور بوده. و این آب است که پس از مصرف به شکل فاضلاب با کیفیت های مختلف ظاهر میشود و موجبات آلودگی محیط را فراهم میکند.

امروزه جهان علم بموازات پیشرفت تکنولوژی در کارخانجات سعی نموده که در امور تصفیه آب و فاضلاب نیز قدمهای مثبتی برداشته و در این راه نیز موفق بوده است. آشنائی بیشتر با کیفیت فاضلابها و روشهای مختلف تصفیه آنها به

مرحله I :

- (Curing) خشک کردن پوست بوسیله هواي
- گرم یا نمک زنی و یا مخلوطی ازدو روش فوق . با این عمل پروتئین های فسادپذیر پوست به مواد فساد ناپذیر تبدیل میگردد .
- (Fleaching) برطرف کردن گوشت های اضافی پوست .
- (Washing) شستشو و برطرف کردن خون و کثافات از پوست .
- (Soaking) خیساندن پوست در آب آهک . Na_2S و سولفورسدیم $Ca(OH)_2$
- (Dehairing) جدا کردن موهوای اضافی .
- (Lime Splitting) جدا کردن لایه های پوست بوسیله آهک .
- (Bating) تبدیل پروسه های فسادپذیر به فسادناپذیر . دراین مرحله PH محیط کم شده و با استفاده از نمک های آمونیم و مخلوطی از آنزیم های تجارتی تورم پوست برطرف میگردد . همچنین بقا یا پروتئین های فساد پذیر حذف میشود .
- (Pickling) نمک سود کردن پوست و افزودن اسیدیان به منظور جلوگیری از ته نشینی نمک های کرومیوم روی فیبرهای داخل پوست میباشد .
- (Degreasing) چربی زدایی ، کم در آن چربی های طبیعی از پوست جدا میشود .

مرحله II :

- (Vegetable tanning) دیا غی گیاهی
- و (Chrome tanning) دیا غی کرمی که دراین مرحله پوست به چرم تبدیل میشود .
- (Shaving) اصلاح و حذف موهوای با قیمت آب در روی پوست .
- وبالآخره :
- (Finishing) مرحله تکمیلی دیا غی شامل واکسن زنی و رنگرزی است .
- کیفیت فاضلاب کارخانه چرم سازی اصفهان :
- کیفیت فاضلاب دیا غی با توجه به نوع دیا غی (گیاهی و کرمی) متفاوت است (کارخانه چرم سازی اصفهان از نوع دیا غی با کرم است) . همچنین نوع پوست ، شرایط محلی و امکانات موجود در کارخانه بر کیفیت فاضلاب تاثیر میگذارد . تحقیقات انجام شده نشان میدهد قسمت اعظم آلودگی فاضلاب مربوط به خیساندن و موزداشی است رنگ فاضلاب دراین مرحله سفید شیری بوده و بسوی گندیدگی ناشی از هیدروژن سولفوره به مشام میرسد . این فاضلاب حاوی ترکیبات کلسیم ، سولفیدسیم و پتاسیم مواد حاصل از تجزیه آلبومن ها ، مو ، تکه های گوشت و خون و چربی میباشد و قابل ته نشین بسیار زیاد بوده و میزان کلرور با قیمت آب حدود 8% تا 100 PH آن بین 9 - 12 متفاوت است . مقدار مواد فاضلاب قابل ته نشین بسیار زیاد بوده و میزان کلرور با قیمت آب حدود 55 لیتر است .
- فاضلاب قسمت دیا غی با کرم دراین مرحله زیادتر از سایر مرحله دیا غی است .
- فاضلاب قسمت دیا غی با کرم دراین مرحله مقدار کمی آهک پروتئین ، کلرور سدیم ، مقدار

را توصیف نمود . با نمونه برداشی 24 ساعت در ساعت مختلف هرشیفت میتوان به کیفیت واقعی آن دست پیدا کرد . آزمایشات انجام شده بر روی کیفیت فاضلاب چرمسازی اصفهان :

چون هیچگونه اطلاعات جامعی در مورد کیفیت فاضلاب دیا غی با توجه به شرایط محلی در دست نبود ، آزمایشات متعددی در این زمینه انجام شد که خلاصه نتایج آنها درجدول شماره (۱) آمده است .

نتایج تحقیقات انجام شده برای کاهش آلودگی

فاضلاب چرمسازی اصفهان :

برای تصفیه کامل فاضلاب چرمسازی مرحله مختلف تصفیه شامل تصفیه فیزیکی ، شیمیائی و بیولوژیکی مطابق دیاگرام زیرمورد مطالعه قرار گرفت که خلاصه نتایج حاصله عبارتند از :

- ۱- آشغالگیر
- ۲- ته نشینی ساده
- ۳- متعادل کننده
- ۴- بهم زدن سریع
- ۵- (لخته سازی) و ته نشینی
- ۶- هوازی
- ۷- ته نشینی
- ۸- بستر خشک کننده لجن

بر حوض متعادل کننده PH فاضلاب بدون افزودن اسید با باز بحدود 9 میرسد که مقدار زیادی از کرم دراین PH حذف خواهد شد .

جدول شماره (۱) مشخصات فاضلاب خام چرم سازی اصفهان

آزمایش	لحظه‌ای	محدوددرنمونه‌های مورد آزمایش	متوجه بدهست
کلرورها	mg/Lit	mg/Lit	۴۹۹۶
کرم	mg/Lit	mg/Lit	۲۴۱/۵
BOD ₅	mg/Lit	mg/Lit	۶۴۵
COD	mg/Lit	mg/Lit	۶۸۱۶
غیرقابل اندازه‌گیری بیشتر از * ۱۵۰	F.T.U	(حداکثر) ۳۰۰	۱۰۰
تنه نشینی یک ساعته	cc/1000cc	۲ - ۱۲	۹

* : این رقم پس از رقیق کردن نمونه بدست آمده است.

جدول شماره (۲)			
کاهش در مرحله (۵) درصد	کاهش تا مرحله (۵) درصد	پارامترهای مورد آزمایش	بیش از ۹۶
۸/۷	۸۶	مواد قابل ته نشینی COD	
۵۶/۷	۳۶/۶	کدورةت	
۱۳/۱	۵۴	BOD	
۶/۵	۹۱/۳	کرم	

آنرا نشان میدهد.

نتایج تحقیقات انجام شده بر روی کیفیت

فاضلاب دباغی درسایر کشورها :

درجول شماره (۳) کیفیت فاضلاب کارخانجات دباغی که توسط چند نفر محقق لهستانی تهیه شده آمده است. رنگ فاضلاب دریک روز کاری بین ۲۰۰ تا 800 mg Pt/l متغیر بوده و بوی گندیدگی ناشی از هیدروژن سولفوره گزارش شده، مقدار لجن ته نشینی بعداز دو ساعت بین ۴۰ تا $80 \text{ سانتیمتر مکعب بر لیتر}$ اندازه شده گیری شده، مواد جامد معلق سنتگین بوده به طوریکه در ۱۵ دقیقه اول ته نشین میگردد. با لا بودن میزان PH در روش کرمی به تنها ای مربوط به آهک نبوده بلکه هیدروکسید سدیم نیز در این مردختالت دارد. این تاثیر به واسطه هیدرولیز سولفید سدیم که برای مزو زدائی پوست بکار میرود ایجاد میگردد.

باید در پس آب حاصل از تصفیه تقلیل زیادی

پیدا نماید. کرم طی دو مرحله (۲، ۵) کاهش فاصلی

پیدا میکند که کاملاً میزان آنرا بحد

استاندارد میرساند.

نتایج تاثیر مواد منعقدکننده در این سیستم

تصفیه از چند نظر اهمیت دارد. بطور کلی

این واحد (۵) در حذف رنگ مواد معلق، کاهش

بو، مواد آلی، حذف کوگرد و کرم موثر بوده

بطوریکه COD حدود ۵۵ درصد و کرم ۹۸ درصد

کاهش پیدا میکند.

نتایج حاصل از مراحل مختلف تصفیه در جدول

شماره (۲) آمده است.

BOD₅: بعلت وجود مواد آلی زیاد در فاضلاب

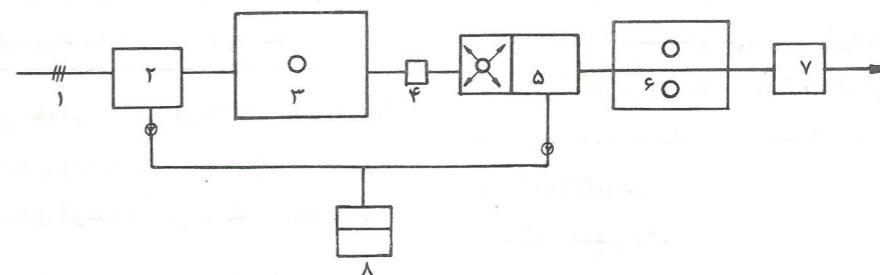
خام قبل از هوا دهی در دو مرحله (واحد های

هوا دهی که بهمین منظور در تظریگرفته شده اند

در حدود ۸۰ تا ۸۵ درصد بوده است. در فلوجارت

شماره (۱) تولید فاضلاب را در بعضی از

واحدهای یک کارخانه دباغی و همچنین تصفیه



- مواد قابل ته نشینی : بعلت زیاد بودن

مواد قابل ته نشینی وجود یک حوضه ته نشینی

در ابتدای تصفیه خانه ضروریست مواد قابل

ته نشینی موجود در پس آب این حوضه بسیار

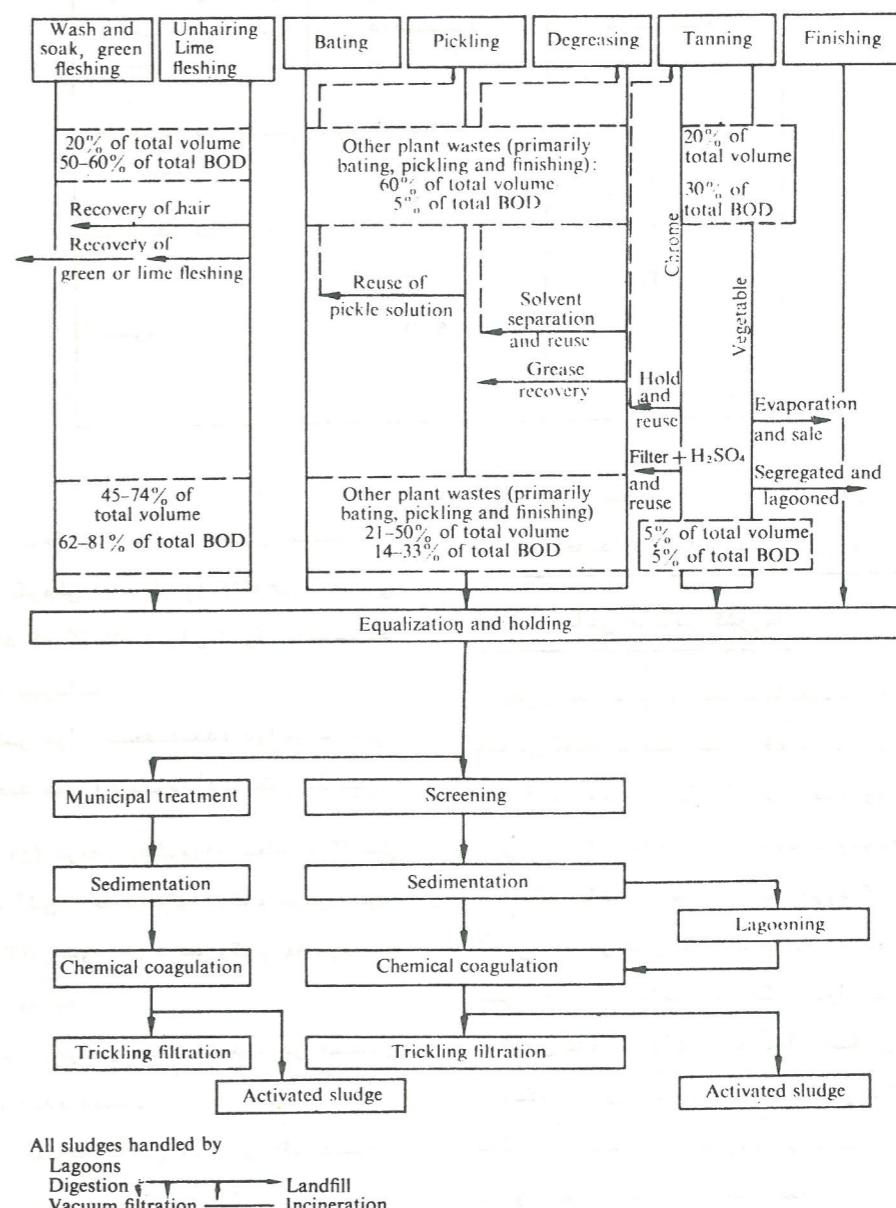
کم بوده تا حدیکه در برخی از موارد قابل

اندازه گیری نمیباشد.

- کدورةت : با توجه به کدورةت زیاد فاضلاب

- کرم : بعلت سمی بودن این عنصر میزان آن

فلوچارت شماره (۱)

جدول شماره (۲): ترکیب فاضلابهای کارخانجات چرم سازی در لهستان
(نمونه های متوسط ۲۴ ساعتی)

دبا غی کرمی	دبا غی گیاهی	پaramترهای مورد آزمایش
۷/۵ - ۱۲/۲	۷/۴ - ۱۲/۲	PH
۲۲۲ - ۴۲۰۸	۱۱۱ - ۲۴۴۰	ارزش پرمنگنات سی mgO ₂ /Lit
۲۳۵ - ۲۷۰۰	۲۲۸ - ۳۵۵۶	mgO ₂ /Lit BOD ₅
۱۷۷ - ۴۷۰	۱۴۴ - ۴۲۴	نیتروژن کل mg/Lit (N)
۲۱۴۰ - ۳۹۵۰	۲۱۰۰ - ۳۷۵۰	کلرورها mg/Lit (Cl)
۹ - ۱۴۰	۱۵ - ۹۹	سولفیدها mg/Lit (S)
۱۱ - ۳۲۲۶	-	کرم mg/Lit (Cr)
۵۵۵۴ - ۴۹۲۲۷	۳۸۹۲ - ۱۳۱۲۴	با قیمانده خشک mg/Lit
۴۵۲ - ۲۰۲/۴۵	۳۹۰ - ۵۰۴۸	کل مواد جامد معلق mg/Lit
۱۸۴ - ۹۸۱۰	-	مواد معدنی معلق mg/Lit

سيماي بشدت خورده ميشوند. چنانچه نسبت اين فاضلاب به فاضلاب شهرخيلي زياد باشد، متعادل سازي باید انجام گيردوسي سرمه وارد شكه شهری گردد، زيرا PH نا مناسب، کرم و سولفیدها عث ايجاد شوك در سистем تصفيه فاضلاب ميشوند.

درain كشور همچنین برای تصفيه فاضلاب چرمسازی پس از تصفيه مقدماتی از روش لجن فعال استفاده شده و در صورتیکه با فاضلاب خانگی به نسبت ۱:۱ یا ۲:۱ واقعی گردد نتیجه "کاملاً" رضايتبخش بوده قسمت تاج لوله های

بمنظور مقایسه، جدول شماره (۴) را كه نشان دهنده ترکیب فاضلابهای کارخانجات دبا غی در شوروی است ارائه میدهیم. این اطلاعات توسط (Kononova) جمع آوري شده است.

حدود ۸۰ درصد فاضلاب های دبا غی در ایالات متحده آمریكا در شبکه فاضلاب شهری تخليه میگردد، البته مو، گوشت و جربی باید برای جلوگیری از مسدود شدن لوله های در کارخانه ها جدا گرددند. در بعضی از نقاط که سولفید زياد بوده قسمت تاج لوله های

جدول شماره (۴) : ترکیب متوسط فاصلهای کل کارخانجات
دباغی در شور و روی

کاهش درصد	فاضلاب پس از افزایش و ته نشینی	فاضلابهای خام	پارامترهای مورد آزمایش
۶۴/۸	۳۰۰۰	۸۵۰۰	mg/Lit (Pt) رنگ
۱۰/۶	۲۴۲۱۰	۲۷۰۹۰	mg/Lit با قیمانده خشک
۱۷/۲	۱۲۵۱۰	۱۵۱۲۰	با قیمانده خشک مواد فرار mg/Lit
۶۱/۴	۱۷۲۰	۳۳۰۰	mgO ₂ /Lit BOD ₅

دی اکسید کربن عملی میگردد.

خنثی سازی بوسیله اسید سولفوریک نه تنها باعث پائین آمدن PH در حد ۵ تا ۶ میگردد، بلکه باعث ته نشینی لجن تا حدود ۲۰ درصد کل فاضلاب میشود. جدول شماره (۶) نتایج حاصل از ۲۲ مورد آزمایش با اسید سولفوریک را نشان میدهد.

"اختلاط و واکنش فاصلهای با یکدیگر معمولاً" کافی نیست و با استثنای مواد لخته ساز به محیط اضافه نمودهای انجام اینکار معمولاً از سولفات آلومینیوم و یاسولفات فروهمراه با آب آهک استفاده می نمایند. پس از این برای پائین آوردن PH میتوان از CO₂ استفاده نمود. نتائج بدست آمده از تصفیه فاضلاب کارخانه دباغی بوسیله روش فوق الذکر در جدول شماره (۷) آمده است.

برآسا س تجرب فوق الذکر یک واحد تصفیه فیزیکی، شیمیائی فاضلاب دباغی دولهستان یجاد

(۵) راندمان هر واحد تصفیه مشخص شده است. تصفیه فاصلهای کارخانجات دباغی:

تصفیه فاصلهای دباغی در مرحله زیرا نجام میشود:

در مرحله اول: مواد جامد معلق درشت بوسیله آشغال گیرهای میله ای و یا شبک حذف میگردد.

در مرحله دوم گوشت، چربی و مو از فاضلاب جدا شود.

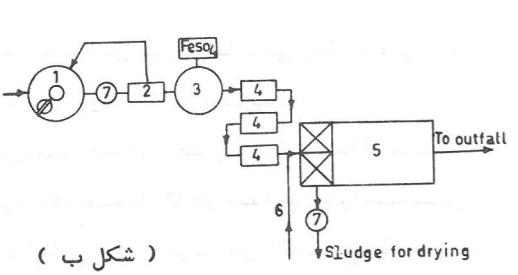
مرحله دوم یکنواخت سازی میباشد، فاضلاب جمع آوری شده روزانه یکبار تخلیه میگردد. BOD₅ این فاضلاب زیاد بوده ولی بعلت ذخیره و تخلیه یکنواخت آن اثرنا مطلوبی بر روحی سیستم تصفیه نمیگذارد.

در مرحله سوم به فاصلهای یکنواخت شده، ماده منعقدکننده مناسب اضافه میگردد. PH فاضلاب که هنوز قلیائی میباشد باید خنثی گردد که این بار بوسیله فاضلاب اسیدی ساگاز

مقادیر متوسط	محده	پارامترهای مورد آزمایش
۹۳۶	۳۶۰ - ۱۴۲۷	ارژش پرمنگناتی mgO ₂ /Lit
۹۰۶	۴۵۱ - ۱۲۳۹	mgO ₂ /Lit BOD
۱۱۹	۸۳ - ۱۵۹	mg/Lit (N)
۱۶۱۴	۸۱۰ - ۲۲۱۰	mg/Lit (Cl) کلرورها
۳۷۴	۱۴۵ - ۶۰۳	mg/Lit (Ca) کلسیم
-	۰ - ۳۰۰	mg/Lit (Cr) کرم
۱۸۶	۳۹ - ۳۷۸	mg/Lit چربی ها
۹۰۷	۵۵۳ - ۱۴۸۳	مواد معلق فرار
۵۴۴۷	۳۰۵۵ - ۷۹۲۶	با قیمانده خشک
۱۶۸۰	۱۳۲۰ - ۲۵۵۹	کل مواد جامد معلق (۱۰۵ درجه سانتیگراد) mg/Lit

جدول شماره (۵) : بازده تصفیه فاضلاب دباغی در واحدهای مختلف

واحد تصفیه	درصد حذف
آشغال گیر	SS BOD
ته نشینی	- ۵ - ۱۰ -
انعقاد	۵ - ۲۰ ۶۹ - ۹۶ ۲۵ - ۶۲
لگونی	۱۴ - ۵۰ ۷۰ - ۹۷ ۴۱ - ۷۰
لجن فعال	- ۸۰ ۷۰
	۷۵ - ۱۰۰ ۸۰ - ۹۵ ۸۵ - ۹۵

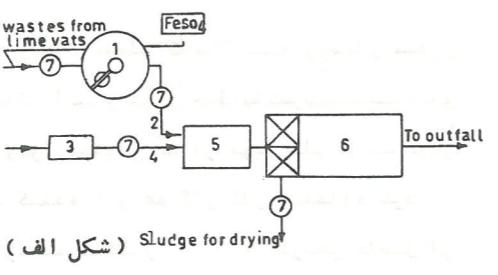


۱- متعادل سازی ۲- مقسم ۳- حوضه واکنش
 ۴- هوا دهی ۵- تانک ته نشینی ۶- زهکش
 بسترهای خشک کننده لجن ۷- پمپها

در شکل ب واحد تصفیه دیگری نشان داده شده که این واحد قادر نیست فاصله‌ها را قلیاً ئی شدید را تجزیه کند.

در شکل‌های بالا زمان مانند ته نشینی خود دارد
۲ ساعت بوده که در این صورت جا مداد معلق
بین ۶۰ تا ۹۰ درصد کا هش می‌باشد. لجن حاصل
از این واحد چرب بوده و بکنده می‌خشد. سطح
بستر خشک کننده لجن حدود ۵۰/۰ متر مرتب
با زاء هر کیلو پوست گزا رش شده لجن را می‌توان
در دستگاه‌های گردان خلا داری آب کرد. بعد
از این مرحله لجن هنوز ۷۵ تا ۸۰ درصد آب
داارد که باید دفن با سوزانده شود.

تصفیه بوسیله فیلترهای جکنده نیز امکان پذیر است، در صورتی که به نسبت ۱:۱ با فاصله خانگی مخلوط شود تصفیه بدین طریق موفقیت آمیز نبوده و چنانچه بخواهد عملی شود، ابتدا باید کرم و قلیاً ثیت حذف شود، بعلاوه اینکه سولفید نیز مراحمت میکند. بعضی مواقع بعداً زفیلتراحتیاچ بعمل انعقاد



۱- خروجی (تنها هنگام شب) - ۲- آشنا لگیر - ورودی
 (تنها هنگام روز) - ۳- تانک هوا دهی - ۴- تانک
 ته نشینی - ۵- پمپاژ

در انتیتیو صنایع چرم سازی لهستان آزمایشات متعددی برروی فاصلاب دباغی کرم بكمک سولفات فرو شده که بهترین نتایج بدست آمده با افزایش هیدرولکلورکلسیم بجا ای آب آهک بوده است مقدار مناسب سولفات فرو

(۱۲۰۰ - ۱۰۰) میلیگرم در لیتر میباشد .
هیدروژن سولفید که از سولفیدهای موج---ود
در فاصله حاصل میشود در خال عمل اسیدی کردن
آزاد میگردد ، برای کاهش مقدار نمکهای آهن
صرفی که در پساب تصفیه شده وجود دارد ، با
هوادهی میتوان آهن را تبدیل به سولفید
فریک که رسوپ است کرد .

باين منظور در آلمان از برس های دوار که
شبيه به برس های Kessener (ازن) از نوع
(TNO) است استفاده شده ، اين اكسيدا سيون
نه تنها ميزان مواد کوآگولانت مورد نياز
را کا هش ميدهد بلکه كيفيت لجن بدست آمده
را بهبود مibخشد و آنرا برای پروسس های آتی
مهما ميسا زد ديارگرام اين نوع تصفيه فاضلاب
درشكلي اف نشان داده شده است .

جدول شماره (۲) : نتایج انعقاد فلک دیا غی با سولفات فیروز،
آهک و متعاقب آن اشباع کردن با دی اکسید کربن

نوع آلودگی	فاضلابهاي خام	بعد از تصفیه	درصد کاهش
رنگ	۲۸۰ mg/Lit (Pt)	۴۰	۸۵/٪
PH	۱۱	۱۰	۰
کروم	mg/Lit (Cr)	غيرقابل اندازه	-
سولفید	mg/Lit (S)	۱۲	گیری - ۱۰۰
نيتروژن کل	mg/Lit (N)	۲۱	" " "
باقیمانده خشک	mg/Lit	۱۷۷	۷۰
جامدات معلق	mg/Lit	۹۵۳۲	۶۶۰۰
BOD ₅	۵۰۰ mg/Lit	۱۲۱۰	۲۵
		۱۱۵	۷۷

گردید که میزان ماده منعقدکننده دراین واحد بستگی به ترکیب فاضلاب دارد مقدار مصرف آن بین $(100 - 1300)$ mg/Lit و CaO سولفات فرو $(100 - 500)$ میلیگرم در لیتر تعیین میگردد. (جدول شماره ۸)

جدول شماره (۸) : نتایج حاصل استفاده از سولفات فروک (۱۰۰mg/Lit) و هیپوکلریات کلسیم

پارامترهای مورد آزمایش	فاضلابهای خام	بعد از انعقاد	کا هش درصد
کد دورت	mg/Lit	۴۸۵۰	۱۱۰۰
PH		۹	-
ارزش پرمگنا تی	mg O ₂ /Lit	۴۰۸	۱۶۰
BOD ₅	mg O ₂ /Lit	۹۸۰	۱۹۰
سولفید	mg/Lit (S)	۱۰۲	۹
نیتروژن کل (N)	mg/Lit	۲۸۶	۱۳۷

بوده و پس اب حاصله کاملاً "شبیه روش‌های مدرن شیمیائی است و برای حذف باکتریهای بیماریزا میتوان هم از پودر کلر (پودر سفید کننده) و هم گاز کلر استفاده کرد. در صورتیکه باکتری Anthrax در لجن حاصل از تصفیه فاضلاب دباغی مشاهده شود، باید ابتدا لجن را خشک نماید و سپس سوزانندۀ شود یا بكمک آهک آنرا تبدیل به کود نمود. عمل کودسازی با ۱۰٪ آهک حدود ۸ هفته انجام شده و با ۵٪ آهک ظرف مدت ۵ تا ۶ ماه باید اینکار عملی گردد. بعد از این مدت میتوان از کود استفاده نمود.

دارد که در این صورت پس اب بی رنگ شده و BOD_5 تا ۹۰ درصد کاهش می‌یابد. در صورتیکه مقدار آهک زیاد باشد فعالیت میگروا رگانیسم‌ها کاهش می‌یابد و در این صورت اضافه کردن کربن دی‌اکسید به منظمه خنثی سازی به محیط میگروا رگانیسم‌ها رضایت بخش نمی‌باشد. در تصفیه فاضلاب چرم‌سازی بروش لجن فعال مقدار قابل توجهی باکتری (Anthrax) در پس اب مشاهده شده از برکه‌های تثبت نیز برای تصفیه فاضلاب دباغی استفاده شده، تحقیقات انجام شده نشان میدهد که این روش نیز موفق

B. Koziorowski and J. Kucharski,
Industrial Waste Disposal, PP. 196-208,
(1972).

Nelson L. Nemerow, Industrial Water Pollution, PP. 334-340, (1978).