

شرکت فاضلاب تهران  
Tehran sewage co.



## مقدمه:

نظر گرفته شده است که برخی از آن‌ها احداث شده و برخی نیز درآینده احداث خواهد شد.

طرح فاضلاب غرب شهر تهران، مشتمل بر شبکه جمع‌آوری، خطوط انتقال، تونل فاضلاب‌رو و تصفیه‌خانه فاضلاب در ۶ مدول با ظرفیت متوسط ۲۸۰ میلیون مترمکعب در سال (۹) مترمکعب در ثانیه (با خشی از طرح جامع فاضلاب شهر تهران است که محدوده‌ای به وسعت حدود ۲۰ هزار هکتار از شهرتهران را با جمعیت حدود ۳,۱۵۰,۰۰۰ نفر در افق طرح ۱۴۱۰ تحت پوشش قرار می‌دهد.

طرح جامع فاضلاب یکی از مهمترین زیرساخت‌های محیط‌زیستی هر شهری است که در کنار سایر امکانات شهری می‌تواند جزء خدمات عمومی شهروندان محسوب شود. جمع‌آوری و دفع بهداشتی فاضلاب دارای مزایایی همچون بهبود بهره‌وری از آب، ارتقای سطح بهداشت عمومی و کاهش هزینه‌های درمان می‌باشد.

باتوجه به طرح جامع فاضلاب شهر تهران و همچنین کاربری پساب، ۲۲ واحد در قالب ۱۲ تصفیه‌خانه فاضلاب در مناطق مختلف شهر در



این کتابچه بیانگر زحمات مدیران، مهندسین مشاور، پیمانکاران و پرسنل شرکت فاضلاب تهران و تلاشی در جهت ثبت تجارت کسب شده می‌باشد که با حمایت‌های مدیران صنعت به ثمر نشسته است.



احادیث<sup>۴</sup> واحد تصفیه خانه فاضلاب غرب شهر تهران

با استفاده از وام بانک IDB

شرکت کوزو

۱۲۴,۹۰۰,۳۹۹ یورو

عنوان پروژه

پیمانکار

مبلغ

فرایند تصفیه لجن فعال به روش A2O

هاضم بی هوایی

حدود ۶۰ هکتار

پایین دست بزرگراه آزادگان(فیروز بهرام)

۲,۱۰۰,۰۰۰ نفر

۱۹۰ میلیون مترمکعب در سال

۱۲ کیلومتر و قطر ۳۰۰۰ میلی متر

شمال غرب تهران و ۲۰ هزار هکتار بخش هایی

از مناطق ۱، ۲، ۳، ۴، ۵، ۱۰، ۱۱، ۱۷، ۲۱، ۲۲، ۲۵، ۲۶، ۲۷

و کل منطقه ۹ شهرداری تهران

انتقال لجن مازاد تصفیه خانه های قدس

مصارف کشاورزی و تزریق به آبخوان

(کلاس B) مصارف کشاورزی

فرایند تصفیه

فرایند تصفیه لجن

مساحت

محل احداث

جمعیت تحت پوشش

ظرفیت<sup>۴</sup> مدول

طول خط انتقال ورودی

منطقه تحت پوشش

کاربری پساب

کاربری لجن

● مشخصات کلی پروژه اجرا شده

پارامتر	واحد	ورودی خروجی	کیفیت پساب	کیفیت فاضلاب
COD	mg/l	۵۰	۵۴۲	۵۰
BOD	mg/l	۲۵	۲۷۱	۲۵
TSS	mg/l	۱۰	۳۵۷	۱۰
Total N	mg/l	۱۰	۶۶	۱۰
Total P	mg/l	۶	۱۴	۶
Total Coliform	MPN/100ml	۱۰۰۰	۱۰.۸۷	۱۰۰۰
Fecal Coliform	MPN/100ml	۴۰۰	۱۰.۸۶	۴۰۰

استاندارد تصفیه لجن: کلاس B استاندارد EPA



02

- مشخصات کیفی فاضلاب خام ورودی و پساب خروجی





## اجزای فرآیند تصفیه



03

# 04

## فرآیند تصفیه فاضلاب به روش A2O



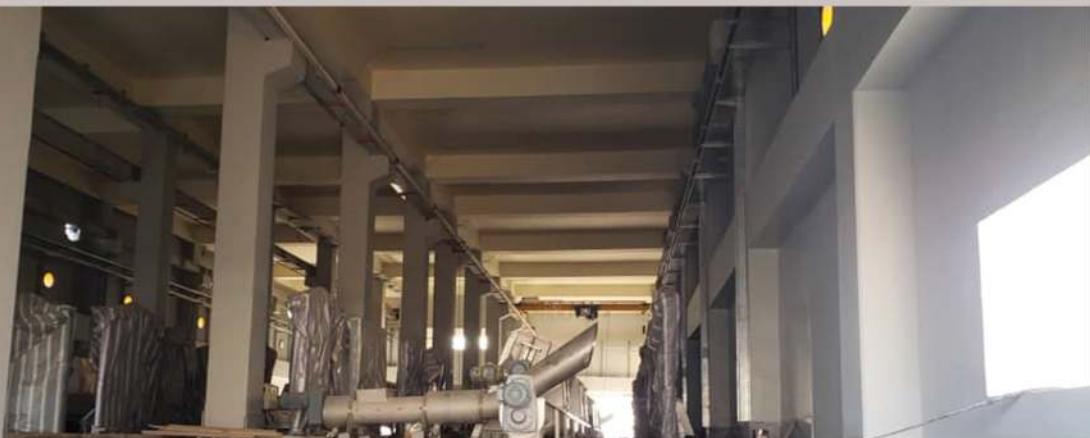
◀ فاضلاب پس از جمع آوری از سطح شهر از طریق تونل به صورت ثقلی وارد تصفیه خانه خواهد شد. در ابتدای فاضلاب از واحدهای آشغالگیری و دانه گیری عبور کرده و وارد واحد ته نشینی اولیه می گردد. سپس وارد راکتور بیولوژیک شده و در آنجا اکسیداسیون بیولوژیکی اتفاق می افتد.

◀ فرآیند تصفیه در این تصفیه خانه به روش A2O به همراه هاضم بی هوازی برای تصفیه لجن تولیدی می باشد. این فرآیند از فرآیندهای با قابلیت حذف همزمان ازت و فسفر است که شامل سه حوضچه متوالی بیهوازی، آنوكسیک و هوازی می باشد. حوض بی هوازی برای حذف بیولوژیکی فسفر، حوض آنوكسیک برای حذف نیتروژن و حوض هواهی برای حذف BOD و انجام فرآیند نیتریفیکاسیون مورد استفاده قرار می گیرد. در این سیستم یک خط برگشت داخلی لجن فعال از تانک هواهی به واحد آنوكسیک وجود دارد که موجب افزایش نیتریفیکاسیون و در نهایت افزایش راندمان حذف نیتروژن می گردد. این سیستم به سادگی با سیستم لجن فعال معارف سازگاری داشته و به استاندارد غلظت کل نیتروژن در پساب خروجی دست خواهد یافت.

فاضلاب پس از واحد هواهی، وارد واحد ته نشینی ثانویه شده و پس از زلال سازی در آن واحد، جهت گندздایی وارد واحد میکرواسترینر و UV می گردد. بدین ترتیب از ورود یک قطره فاضلاب تا خروج پساب از تصفیه خانه حدود یک روز طول می کشد که این مدت حدود ۱ ساعت در واحد آشغالگیری و دانه گیری، میکرواسترینر، UV و کانالها، حدود ۲ ساعت در تانک ته نشینی اولیه، حدود ۱۴ ساعت در تانک بیولوژیک و حدود ۷ ساعت در تانک ته نشینی ثانویه خواهد بود.

◀ لجن های حاصل از واحدهای ته نشینی اولیه و ثانویه جهت تصفیه به واحد ساختمان مدیریت لجن منتقل می گردد. ساختمان مدیریت لجن شامل واحدهای تغليظ، آبگیری، مخازن ذخیره لجن و ایستگاه پمپاژ سوپرناتانت می باشد. پس از عمل تغليظ، لجن به تانک های هاضم بی هوازی جهت هضم و تثبیت لجن پمپاژ می گردد. سپس لجن هضم شده به دستگاههای آبگیری مکانیکی از نوع دکانتر جهت آبگیری پمپاژ می شود. سوپرناتانت ناشی از واحدهای تغليظ و آبگیری وارد ایستگاه پمپاژ سوپرناتانت شده و به ابتدای تانک های ته نشینی اولیه منتقل می گردد.

## واحد آشغالگیر مکانیکی



ردیف	شرح	مقدار
آشغالگیر پر کنکاکی	تعداد آشغالگیر	۱
	ظرفیت هر آشغالگیر	۲
	فاصله بین میله ها	۳
	عرض واحد آشغالگیر	۴
آشغالگیر پلی	تعداد آشغالگیر	۱
	ظرفیت هر آشغالگیر	۲
	فاصله بین میله ها	۳
	عرض واحد آشغالگیر	۴

این واحد جهت حذف جامدات درشت و شناور از فاضلاب مانند پوست میوه، چوب، پارچه مورد استفاده قرار می گیرد. وجود این مواد در فاضلاب خام و ورود آن به تصفیه خانه باعث خسارت دیدن و سایل مکانیکی مثل پمپ ها، افزایش بار جامدات واردہ به واحدها و گرفتگی لوله ها و کانالهای ارتباطی می گردد.

آشغالگیر دستی: در محل آشغالگیرهای دهانه ریز به تعداد ۲ واحد قرار دارد.  
آشغالگیر مکانیکی در خط بای پس: در محل خط بای پس آشغالگیرهای دهانه درشت به تعداد ۲ واحد قرار دارد.



# واحد دانه گیری



ردیف	شرح	مقدار
۱	تعداد تانک دانه گیر	۸ واحد
۲	ظرفیت هر تانک دانه گیر	۱,۴۴ مترمکعب در ثانیه
۳	طول هر تانک	۳۶ متر
۴	عرض هر تانک(بخش دانه)	۳۶ متر
۵	عرض هر تانک(بخش چربی و روغن)	۳,۴ متر
۶	عمق مفید هر تانک	۳,۵ متر
۷	حجم هر تانک	۴۵۰ مترمکعب
۸	تعداد بلوثر	۴+۲ عدد
۹	ظرفیت هر بلوثر	۱۲۰۰ متر مکعب در ساعت

در این واحد جداسازی ذرات درشت و سنگین مثل ذرات شن، ماسه و سنگریزه از جریان فاضلاب با قطر بزرگتر از ۰,۲ میلی متر صورت می گیرد. این قبیل مواد به دلیل سایش تاسیسات و پمپ ها ایجاد مشکل میکنند و از طرفی به دلیل عدم قابلیت تجزیه بیولوژیکی، باعث اشغال حجم واحدهایی نظیر هاضم های لجن شده و هزینه ساخت و بهره برداری هاضم ها را افزایش می دهند.



ردیف	شرح	مقدار
۱	تعداد تانک ته نشینی اولیه	۸ واحد
۲	قطر هر تانک ته نشینی اولیه	۴۵ متر
۳	عمق مفید هر تانک	۲,۲ متر
۴	حجم هر تانک	۳۵۰۰ مترمکعب
۵	تعداد و ظرفیت هر پمپ لجن اولیه	۸+۲ به ظرفیت هریک ۶۵ مترمکعب در ساعت

هدف استفاده از این واحد در تصفیه فاضلاب، حذف حدود ۵۰ الی ۷۰ درصد مواد جامد معلق و ۲۵ تا ۴۰ درصد BOD در راستای کاهش مصرف انرژی و کاهش احجام واحدهای بعدی می باشد.

# 07

## واحد ته نشینی اولیه



08

## واحد های تصفیه بیولوژیکی و ته نشینی ثانویه



### واحد بیولوژیکی (بی هوازی، آنوكسیک و هوادهی):

حوضچه بی هوازی برای حذف فسفر، حوض آنوكسیک برای حذف نیتروژن و حوض هوادهی برای حذف  $BOD$  و انجام فرآیند نیتریفیکاسیون در نظر گرفته شده است.

ردیف	شرح	مقدار
۱	تعداد تانک بیولوژیکی	۸ واحد
۲	واحد بی هوازی	هر تانک به حجم $4200$ متر مکعب
۳	واحد آنوكسیک و هوادهی	هر تانک به حجم $34900$ متر مکعب
۴	عمق مفید هر تانک	۷ متر
۵	تعداد پمپ های لجن برگشت داخلی	$40+8$
۶	ظرفیت هر پمپ لجن برگشت داخلی	$2400$ مترمکعب در ساعت
۷	تعداد بلوثر ها	$24+8$ هریک به ظرفیت $9600$ مترمکعب در ساعت

### واحد ته نشینی ثانویه:

هدف استفاده از این واحد در تصفیه فاضلاب تأمین زمان ماند کافی برای ته نشینی ثقلی جامدات و تولید پساب نسبتاً زلال و تغليظ جامدات تهشین شده برای بالا بردن غلظت جامدات در لجن فعال برگشتی می باشد.

ردیف	شرح	مقدار
۱	تعداد تانک ته نشینی ثانویه	۱۶ واحد
۲	قطر هر تانک ته نشینی ثانویه	۵۰ متر
۳	عمق مفید هر تانک	۳,۷ متر
۴	تعداد و ظرفیت هر پمپ لجن برگشتی	$16+8$ به ظرفیت هریک $1950$ مترمکعب در ساعت
۵	تعداد و ظرفیت هر پمپ لجن دفعی	$8+4$ به ظرفیت هریک $150$ مترمکعب در ساعت

## واحد میکرواسترینر

و UV

09



ردیف	شرح	مقدار
۱	تعداد میکرواسترینر	۲۴+۴
۲	ظرفیت هر میکرواسترینر	۲۶۰ لیتر در ثانیه
۳	TSS ورودی به میکرواسترینر	۲۵ میلیگرم در لیتر
۴	TSS خروجی از میکرواسترینر	۱۰ میلیگرم در لیتر
۵	واحد UV	۲ خط جريان و در مجموع شامل ۲۸۸ لامپ

استفاده از سیستم گندزدایی UV برای گندزدایی پساب سبب از بین رفتن میکروارگانیسم های بیماری زا بدون بر جای گذاشتن اثر نامطلوبی بر محیط زیست می گردد. ذرات معلق در پساب خروجی از واحد ته نشینی ثانویه از طریق حفاظت میکروارگانیسم ها باعث افزایش شناس بقاء میکروب ها در طی گندزدایی با UV می گردد. لذا برای گندزایی موثر، سیستم فیلتراسیون میکرواسترینر در نظر گرفته شده است.





# 10 ساختمان مدیریت لجن

ردیف	شرح	مقدار
<b>مشخصات فنی واحد تغليظ لجن ثانویه</b>		
۱	تعداد	۸+۴
۲	ظرفیت هر دستگاه	۱۳۰ مترمکعب در ساعت
۳	ساعت کاری هر دستگاه	۱۶ ساعت در روز
<b>مشخصات فنی واحد آبگیری</b>		
۱	تعداد	۸+۴
۲	ظرفیت هر دستگاه	۴۰ مترمکعب در ساعت
۳	ساعت کاری هر دستگاه	۱۶ ساعت در روز
<b>مشخصات فنی مخازن ذخیره لجن</b>		
۱	تعداد و حجم مخزن ذخیره لجن ثانویه	۱ واحد به حجم ۹۰۰ مترمکعب
۲	تعداد و حجم مخزن ذخیره لجن تغليظ شده	۱ واحد به حجم ۳۹۰ مترمکعب
۳	تعداد و حجم مخزن ذخیره لجن هضم شده	۲ واحد به قطر ۲۴ متر و عمق مقید ۴ متر و حجم ۱۸۰۰ مترمکعب و ۱ واحد به حجم ۲۴۰ مترمکعب
۴	تعداد و ظرفیت پمپ های سوپرناتان	۲+۱ به ظرفیت هر یک ۳۵۰ مترمکعب در ساعت

تغليظ و آبگیری لجن جزء عمليات فيزيكي محسوب می شود که هدف از اين واحدها کاهش حجم لجن و به طبع آن کاهش احجام واحدهای بعدی و صرفه جویی در مصرفی انرژی و هزینه ها می باشد.

ساختمان مدیریت لجن شامل واحدهای تغليظ، آبگیری، مخازن ذخیره لجن و ايستگاه پمپاژ سوپرناتان می باشد. لجن پس از تغليظ به تانک های هاضم بی هوازی جهت هضم و تثبيت پمپاژ می گردد. پس از هضم، لجن به دستگاههای آبگیری مکانيکی از نوع دکاتر جهت آبگیری پمپاژ شده و سوپرناتان ناشی از واحدهای تغليظ و آبگیری وارد ايستگاه پمپاژ و سپس به ابتداي تانک های ته نشيني اوليه منتقل می گردد.

## واحد هاضم بی هوایی

هدف از هضم بی هوایی لجن تجزیه میکروبی مواد آلی در غیاب اکسیژن است که نتیجه این فرایند، تولید متان و مواد تثبیت شده است. از مزایای این سیستم می توان به تولید انرژی، تولید لجن با تثبیت بالاتر از ۵۰ درصد، کاهش مصرف انرژی نسبت به هاضم های هوایی و ... اشاره کرد.

ردیف	شرح	مقدار
۱	تعداد تانک بی هوایی	۸ واحد
۲	زمان ماند سلولی	۲۰ روز
۳	قطر هر تانک بی هوایی	۲۴ متر
۴	عمق کل تانک	۳۶ متر
۵	حجم مفید هر تانک	۱۲۰۰۰ مترمکعب
۸	میزان تخریب جامدات	۵۰ درصد
۹	میزان تولید گاز	۶۵۰۰۰ مترمکعب در روز

ردیف	شرح	مقدار
۱	مخازن ذخیره بیوگاز	۹۰۰۰ مترمکعب
۲	واحد CHP	۱۲۰۰ کیلووات با مجموع
۳	فلر	۳۰۰۰ مترمکعب بر ساعت
۴	واحد تصفیه گاز (رطوبت گیری و سولفور زدایی)	۱۵۰۰ مترمکعب بر ساعت
۵	تجهیزات حذف بو	در ۶ ایستگاه به ظرفیت کل ۱۰۴۰۰ مترمکعب در ساعت با راندمان حذف ۹۹ درصد



## واحد دپوی لجن

جهت تصفیه نهایی لجن و رسیدن به کلاس B، دو واحد دپوی لجن به مساحت کل ۴۸۰۰ مترمربع برای نگهداری در نظر گرفته شده است.



شرکت فاثلاب تهران  
روابط عمومی و آموزش هنرمندان  
۱۴۰۰ فروزدین

### آدرس:

تهران، خیابان شهید بیشتری ، خیابان اندیشه  
نبش اندیشه ۶، پلاک ۱۴  
تلفن: ۳ - ۸۸۴۳۵۹۶۱ فاکس: ۸۸۴۰۹۱۹۴