

(Ново - ДВ, бр. 12 от 2016 г., в сила от 12.02.2016 г., изм. и доп. - ДВ, бр. 3 от 2018 г.)

ДО

ДИРЕКТОРА НА РИОСВ ПАЗАРДЖИК

УВЕДОМЛЕНИЕ

за инвестиционно предложение

от "ТИТИ ОЙЛ" ЕООД с управител Асен Серафилиев

общ. Пазарджик, с. Главиница

(име, адрес и телефон за контакт, гражданство на възложителя - физическо лице)

Пълен пощенски адрес: гр. Пазарджик, ул. "Градинарска" № 8

Телефон, факс и ел. поща (e-mail):

Управител или изпълнителен директор на фирмата възложител: Асен Серафилиев

Лице за контакти: Георги Даскалски, тел.

УВАЖАЕМИ ГОСПОДИН ДИРЕКТОР,

Уведомяваме Ви, че фирма "ТИТИ ОЙЛ" ЕООД има следното инвестиционно предложение: да проектира и изгради

"Инвестиционен проект за Цех за екстракция на маслодайни семена и проектиране на хексаново стопанство и водоохладителни кули в УПИ , кв. 135, местност "Корията", по плана на Стопански двор на с. Мало Конаре, общ. Пазарджик, обл. Пазарджик

Характеристика на инвестиционното предложение:

1. Резюме на предложението:

Цеха за екстракция на маслодайни семена се монтира в съседство с маслобойна за производство на растителни масла. Той ще преработва полученото кюспе от маслобойната до получаването на слънчогледов шрот. Производителността на екстракцията ще бъде 120 тона слънчогледово кюспе на 24 часа.

(посочва се характерът на инвестиционното предложение, в т.ч. дали е за ново

инвестиционно предложение, и/или за разширение или изменение на производствената дейност съгласно приложение № 1 или приложение № 2 към Закона за опазване на околната среда (ЗООС)

2. Описание на основните процеси, капацитет, обща използвана площ; необходимост от други свързани с основния предмет спомагателни или поддържащи дейности, в т.ч. ползване на съществуваща или необходимост от изграждане на нова техническа инфраструктура (пътища/улици, газопровод, електропроводи и др.); предвидени изкопни работи, предполагаема дълбочина на изкопите, ползване на взрив:

Сградата ще бъде изградена със стоманена носеща конструкция и оградни стени изпълнени с термопанели. Размерите и ще бъдат: дължина – 12м и широчина – 14м. В съседство на сградата ще се разположат командна зала и санитарно битовите помещения, които ще се изпълнят монолитно и ще бъдат с размери: 14м на 6м. ”Сградата – екстракция на маслодайни семена ще се разположи в имоти с №№ с **ПИ № 46749.135.264** и **ПИ № 46749.135.272** по плана на Стопански двор на с. Мало Конаре, общ. Пазарджик.

Процесът на екстрахиране се извършва с каруселен екстрактор с цилиндрична форма и дълбок слой. Това е екстракторът с най-простата конструкция на пазара.

Материалът /кюспе/ влиза през входящ бункер и постъпва в екстрактора, където се облива с хексан – екстракцията започва веднага след влизането на кюспето. След първоначалното обливане с хексан следва непрекъснато промиване на кюспето с обогатена хексанова смес. Кюспето е изцяло потопено в хексановата сместа, с максимално време на контакт. При движението на кюспето в противоток с хексановата смес, то се обезмаслява, а хексановата смес се насища с масло. Тъй като сместа има по-дълго време за контакт за да проникне в кюспето, отколкото в конструкциите с плитък слой, могат да се използват по-дебели плочки кюспе за постигане на желаното остатъчно масло.

Материалът /експелер/се залива с екстракционен хексан. Това се извършва с цел хексанът, да извлече маслото, и да се превърне в смес от масло и разтворител, а кюспето да се обезмасли. След филтриране през слоя и извличайки масло, сместа от всеки етап на промиване се събира в съответния бункер /под ситото на екстрактора/, разположен на дъното на екстрактора, всеки от които захранва помпа.

Сместа става все по-богата на масло с преминаването ѝ през етапите на екстракция, противоточно на маслодайния материал.

На входа за материал на екстрактора концентрираната смес се отвежда до дестилационната система чрез трансферна помпа.

Прехвърлянето на извлечения материал към десолвентизатора (устройство за извличане на разтворителя) е постоянно и равномерно, благодарение на скреперен барабан, въздействащ върху слоя в края на лентата и на винтов шнек с променлива скорост, монтиран в изходящия бункер.

Екстракторът е свързан към кондензатор на изпарения за да се поддържа под леко отрицателно налягане и да се осигурят безопасни условия на работа чрез

предотвратяване изтичането на хексан.

Екстракторът е защитен срещу прекомерно налягане чрез изпускателен клапан, който се отваря автоматично и изпуска парите навън в случай на повишаване на налягането.

Последващото транспортиране на обезмасления шрот се извършва с Верижен транспортър /ривер/:

Материалът се транспортира около съда от бавно движещи се загребващи лостове, свързани към единичен вал и задвижване отдолу. Той е предназначен за максимална ефективност на стрипинга с пара при същевременно поддържане на пълен контрол на потока материал чрез ограничаване на спада на налягането.

Изпарението на хексана от шрота се извършва в съоръжение наречето Тостер:

Изнесенният материал, наситен с разтворител се транспортира към модула за извличане на разтворителя – изпичане – сушене – охлаждане с верижен транспортър /ривер/.

Шрота от верижния транспортър влиза в устройството за изпарение на разтворителя през ротационен вентил. Там шрота попада надолу, както вече беше описано, през последователните секции, преди да стигне изхода.

Прахът, носен от газовете, напускащи тостера, се отделя в мокър прахоуловител, захранван от помпа, циркулираща гореща вода в затворен контур.

От там газовете преминават през парен икономайзер, хексанов нагревател, повърхностен кондензатор, и към секцията за оползотворяване на разтворителя.

Въздухът, напускащ секциите за охлаждане и сушене, се очиства от праха в циклони, преди да бъде изпуснат в атмосферата. Циклоните са оборудвани с изпускателни ротационни вентили.

Околният въздух, използван за сушене, се загрява от групов нагревател, преди да навлезе в секцията за сушене. Предвидени са адекватни вентилатори, за нагнетяване и изсмукване на въздуха през секциите за сушене и охлаждане.

Парните кондензати от нагревателните тави на тостера се събират в резервоар, където латентната топлина произвежда пара с ниско налягане, която се използва при дестилацията.

След това кондензите се връщат в котелното или се използват като промивна вода при хидратирането или за други подобни цели.

СЛЕДВАЩ ПРОЦЕС Е ДЕСТИЛАЦИЯ НА СМЕСТА, ОКОНЧАТЕЛНА ОБРАБОТКА НА МАСЛОТО И ИЗСУШАВАНЕ

Сместа се прехвърля от екстракторната секция с помпа, през хидроциклон до малък буферен резервоар, който действа като буфер за компенсиране и изглаждане на малки вариации /ПРЕКЪСВАНИЯ/ на екстрактора.

От този буферен резервоар помпата, изпраща сместа през контролно устройство за дебит /дебитомер/ – за регулиране на дебита на сместа – до изпарителя първи етап /икономайзера/ от тристепенна дестилационна колона. В този съд по-голямата част от

разтворителя се дестилира чрез просто извличане на латентната топлина в газовете, напускащи модула за извличане на разтворителя-изпичане.

Помпата, след това изпраща сместа към топлообменника масло/смес. Там сместа се загрева от маслото, излизащо от дестилация и през първия нагревател, се загрева с пара с ниско налягане. Оттам - към купола, горната част на стрипинг-колоната. От купола маслото прелива в стрипинг-колоната. Тази колона работи при дестилационен вакуум и за пълно изпаряване на хексана се инжектира необходимата жива пара противоточно на масления поток

Изушеното масло след това се изпраща с помпа, към топлообменника и към крайния охладител на маслото. Енергията се оползотворява за предварително загреване на водата в котела.

Помпата, след това изпраща сместа към топлообменника масло/смес. Там сместа се загрева от маслото, излизащо от дестилация и през първия нагревател, се загрева с пара с ниско налягане. Оттам - към купола, горната част на стрипинг-колоната. От купола маслото прелива в стрипинг-колоната. Тази колона работи при дестилационен вакуум и за пълно изпаряване на хексана се инжектира необходимата жива пара противоточно на масления поток

Изушеното масло след това се изпраща с помпа, към топлообменника и към крайния охладител на маслото. Енергията се оползотворява за предварително загреване на водата в котела.

Газовете, напускащи икономайзера и изпарителя, се кондензират в кондензатор, поддържан под вакуум от парен ежектор, отпадната пара от този ежектор се използва в котела за отпадна вода.

ОПОЛЗОТВОРЯВАНЕ НА РАЗТВОРИТЕЛЯ

Останалият в екстракторния модул въздух от парите на материала, от който ще се извлича масло, трябва задължително да бъде елиминиран. Но при този процес въздухът увлича известно количество хексан в зависимост от температурата си.

Съдържанието на хексан е по-високо при по-висока температура. При 55° С равновесната концентрация е 10.9 kg хексан на m³ въздух! При 35° С концентрацията намалява до 1.6 kg, а с охлаждането и кондензирането в кондензатора, позиция 20С, обикновено се постига това.

Тя може да бъде намалена до 0.54 kg на m³ въздух чрез охлаждане до 15° С в охладител. Но дори и така, една екстракторна инсталация, обработваща например 10 т/час материал, ще изхвърля от 10 до 12 kg хексан на час!

Използването на абсорбер /кохобационна колона/ със специално минерално масло, циркулиращо в затворен контур, драстично ще намали загубите на хексан.

Наситеният с хексан въздух, който излиза от кондензатора, се влиза в контакт с минерално или растително масло, абсорбиращо хексана, което се впръсква противоточно в абсорбера. Въздухът се издига от дъното към върха на абсорбера, а височината на колоната и броят на последователните стекове определят ефективността на абсорбция. Ще се използва колони с голяма височина с два или три етажа. А потокът масло се

оразмерява съобразно количеството хексан за абсорбиране, като по този начин се обвързва с капацитета на инсталацията, но също и съобразно температурата на газа с цел ограничаване концентрацията на масло на дъното на колоната.

Въздухът, със сравнително ниско съдържание на разтворител, се изпуска от върха на колоната в атмосферата с помощта на вентилатор, или алтернативно, с парен ежектор. Обикновено вентилаторът се свързва с честотен преобразувател за контрол на скоростта по отношение на необходимата депресия в екстрактора и/или главата на десолвентизатора. Сега наситеният с хексан въздух трябва да бъде регенериран чрез изпаряване на хексана от него.

Маслото се засмуква от дъното на абсорбера от помпа и се загрева първо чрез топлообменник с десолвентизираното масло и след това чрез пара с ниско налягане преди да влезе в стрипинг-колоната, с необходимата температура. Там хексанът се дестилира и кондензира допълнително и се рециклира към контура на разтворителя. За поддържане количествата абсорбиращо масло е важно разтворителят от него да бъде извлечен напълно и да се намали неговото разлагане. Работа във вакуум и при температура от около 100° C, без контакт с въздуха, но с инжектиране на пара, осигурява най-добрите работни условия.

Маслото се изпомпва обратно от помпата, към абсорбера, като първо се охлажда в топлообменника, и накрая се отправя към водния охладител.

При проектирането и избора на технологично оборудване се вземат предвид следните изисквания:

- Разположение на основното и спомагателно оборудване в съответствие с принципа за единен технологичен поток от подаване на суровината, обработка до продукт, опаковане и експедиране.
- Да има достатъчно място за товаропотоците на суровина, готов продукт и отпадъци.
- При разположението на машините и съоръженията да се спазват разстоянията между тях, съгласно изискванията на Наредба №3 за осигуряване на здравословни и безопасни условия на труд.
- Организацията на работните места да създава нормални условия на труд на работниците, отговарящи на изискванията на Наредба №7 за минималните изисквания за здравословни и безопасни условия на труд на работните места и при използване на работното оборудване.

3. Връзка с други съществуващи и одобрени с устройствен или друг план дейности в обхвата на въздействие на обекта на инвестиционното предложение, необходимост от издаване на съгласувателни/разрешителни документи по реда на специален закон; орган по одобряване/разрешаване на инвестиционното предложение по реда на специален закон:

НЯМА

4. Местоположение:

Обектът се намира в с. Мало Конаре, Стопански двор в имоти с №№ с **ПИ № 46749.135.264 и ПИ № 46749.135.272**. Не се налага промяна на съществуваща

инфраструктура.

(населено място, община, квартал, поземлен имот, като за линейни обекти се посочват засегнатите общини/райони/кметства, географски координати или правоъгълни проекционни UTM координати в 35 зона в БГС2005, собственост, близост до или засягане на елементи на Националната екологична мрежа (НЕМ), обекти, подлежащи на здравна защита, и територии за опазване на обектите на културното наследство, очаквано трансгранично въздействие, схема на нова или промяна на съществуваща пътна инфраструктура)

5. Природни ресурси, предвидени за използване по време на строителството и експлоатацията:

Водоснабдяването е съществуващо и се осъществява от водопровод на местното ВК дружество.

Почистването, измиването и дезинфекцията на производствените помещения, технологичното обзавеждане и транспортните средства става с условно чиста вода. Същата трябва да притежава съответните характеристики, особено от химична и микробиологична гледна точка. Използваната вода в технологичните процеси е питейна и отговаря на всички изисквания както е посочено в Директивата на Съвета 80/778/ЕЕС.

За обекта е предвидена вентилируема битово-фекална канализация,отвеждаща водите в съществуващата площадкова канализация от бетонови тръби. Главната хоризонтална вътрешна канализация е от вкопани тръби Ø160PVC(SN8). Вътрешноетажната инсталация ще се изпълни от тънкостенни PVC тръби Ø50 и Ø110. Поради малкото отпадно водно количество, диаметърът е избран конструктивно. На всеки вертикален клон са предвидени ревизионни отвори и противовакуумни клапи. Дъждовните води се поемат на покрива от отопляеми воронки DN100 и посредством водосточни тръби Ø110PVC се довеждат до главен събирателен клон Ø160PVC(SN8) окачен за конструкцията. Сградното отклонение е от тръби Ø200PVC(SN8) и зауства в площадковата канализация. На площадката за зареждане с хексан се предвижда водоприемна шахта и сепаратар за нефтопродукти. Така също е предвиден канал за източване на ваната на охладителната кула.

Преди пускането на водопровода в експлоатация той задължително се промива и дезинфектира с хлор, хлорни съединения (хлорна вар, калциев хипохлорид, натриев хипохлорид/белина/, хлорен диоксид) или дезинфектанти (калиев перманганат, водороден перексид) одобрени от МЗ като реагенти за контакт с питейна вода.

- Дезинфекцията се извършва, като тръбите се напълват с воден разтвор на дезинфектант с определена концентрация. За пълното протичане на дезинфекционният процес трябва да се гарантира необходимото контактно време.
- След източването на дезинфектора се прави промивка на инсталацията с разтвор на неутрализиращ дезинфектанта реагент.
- Прави се микробиологична проба на питейна вода източена от вече дезинфектираната инсталация.
- За дезинфекцията на водопроводната мрежа се съставя Протокол от инвеститора съвместно с РИОКОЗ и изпълнителя на строителството. В Протокола се посочват времето на престоя на хлорната вода във водопровода, начинът на окончателното промиване, дозировката на хлора и резултатите от изследванията на водата след дезинфекцията.

Процесът на санитарната обработка на новата водопроводна инсталация се смята за

завършен при получаване последователно на два благоприятни бактериологични резултата.

(включително предвидено водовземане за питейни, промишлени и други нужди - чрез обществено водоснабдяване (ВиК или друга мрежа) и/или водовземане или ползване на повърхностни води и/или подземни води, необходими количества, съществуващи съоръжения или необходимост от изграждане на нови)

6. Очаквани вещества, които ще бъдат емитирани от дейността, в т.ч. приоритетни и/или опасни, при които се осъществява или е възможен контакт с води:

НЯМА

7. Очаквани общи емисии на вредни вещества във въздуха по замърсители:

НЯМА – След абсорбера /кохобационната колона/ ще се изпуска въздух, без наличие на хексан.

8. Отпадъци, които се очаква да се генерират, и предвиждания за тяхното третиране:

Битови отпадъци, не се предвижда третиране. Ще се сменя и минерално масло, което ще се събира и използва като гориво.

9. Отпадъчни води:

Отпадните води от санитарните възли и мивката от санитарните възли ще се заустват в съществуваща канализационна мрежа. Водите от работилницата първо ще преминат кало-масло уловител и така обработени ще се заустват в съществуващата канализационна мрежа.

Дъждовните води ще се отвеждат свободно по терена съгласно архитектурна разработка и част „Вертикална планировка“ за обекта.

(очаквано количество и вид на формираните отпадъчни води по потоци (битови, промишлени и др.), сезонност, предвидени начини за третирането им (пречиствателна станция/съоръжение и др.), отвеждане и заустване в канализационна система/повърхностен воден обект/водоплътна изгребна яма и др.)

10. Опасни химични вещества, които се очаква да бъдат налични на площадката на предприятието/съоръжението:

НЯМА

(в случаите по чл. 99б ЗООС се представя информация за вида и количеството на опасните вещества, които ще са налични в предприятието/съоръжението съгласно приложение № 1 към Наредбата за предотвратяване на големи аварии и ограничаване на последствията от тях)

I. Моля да ни информирате за необходимите действия, които трябва да предприемем, по реда на глава шеста ЗООС. Моля, на основание чл. 93, ал. 9, т. 1 ЗООС да се проведе задължителна ОВОС, без да се извършва преценка.

II. Друга информация (не е задължително за попълване)

Моля да бъде допуснато извършването само на ОВОС (в случаите по чл. 91, ал. 2 ЗООС, когато за инвестиционно предложение, включено в приложение № 1 или в приложение № 2 към ЗООС, се изисква и изготвянето на самостоятелен план или програма по чл. 85, ал. 1 и 2 ЗООС) поради следните основания (мотиви):

Прилагам:

1. Документи, доказващи уведомяване на съответната/съответните община/общини, район/райони и кметство или кметства и на засегнатото население съгласно изискванията на чл. 4, ал. 2 от Наредбата за условията и реда за извършване на оценка на въздействието върху околната среда, приета с Постановление № 59 на Министерския съвет от 2003 г.

2. Документи, удостоверяващи по реда на специален закон, нормативен или административен акт права за инициране или кандидатстване за одобряване на инвестиционно предложение.

3. Други документи по преценка на уведомятеля:

3.1. допълнителна информация/документация, поясняваща инвестиционното предложение;

3.2. картен материал, схема, снимков материал, актуална скица на имота и др. в подходящ мащаб.

4. Електронен носител - 1 бр.

Уведомятел:

Дата: 05.12.2021г.

(подпис)