



РЕПУБЛИКА БЪЛГАРИЯ

Министерство на околната среда и водите

Регионална инспекция по околната среда и водите-Стара Загора

Изх. № КОС-21-6893
Ст.Загора 21.12.2016 г.

РЕШЕНИЕ

На основание чл. 78, ал. 9 във връзка с чл. 35, ал. 3 от Закона за управление на отпадъците (ЗУО) и във връзка със заявление № 6893/06.12.2016 г.

РЕГИСТРИРАМ И ИЗДАВАМ

РЕГИСТРАЦИОНЕН ДОКУМЕНТ

№ 13-РД-379-00 от 21.12.2016 г.

на

„РОБЕРТЕТ БЪЛГАРИЯ” ЕООД

ЕИК: 202756258

седалище и адрес на управление : област Стара Загора, община Павел баня, с. Долно Сахране, Главен път Е 871, Дестилерия

лице, управляващо/представяващо дружеството: Константин Георгиев Георгиев-административен директор

служ. тел.: 0879 552 580

електронна поща: robertet.bulgaria@gmail.com

I. Да извършва дейности по третиране на отпадъци на следните площадки:

Площадка № 1:

1.1.С местонахождение: област Стара Загора, община Павел баня, с. Долно Сахране, Главен път Е 871, Дестилерия, поземлен имот № 17011 в землището на населеното място.

1.2. Вид (код и наименование), количество, произход на отпадъците и дейности по третиране:

№	Вид на отпадъка		Дейности по кодове	Количество (тон/год.)	Произход
	Код	Наименование			
	1	2	3	4	5
1.	02 03 04	Материали негодни за консумация или преработване /тютюнев отпадък/	R3 -Рециклиране /възстановяване на органични вещества, които не са използвани като разтворители, включително чрез компостиране и др. процеси на биологична трансформация; R13 - Съхраняване на отпадъци до извършването на някоя от дейностите с кодове R 1 -R 12, с изключение на временното съхраняване на отпадъците на площадката на образуване до събирането им	80 т	От физически и юридически лица
2.	02 03 99	Отпадъци, неупоменати другаде /тютюнев отпадък/	R3 – Рециклиране /възстановяване на органични вещества, които не са използвани като разтворители, включително чрез компостиране и др. процеси на биологична трансформация; R13 - Съхраняване на отпадъци до извършването на някоя от дейностите с кодове R 1 -R 12, с изключение на временното съхраняване на отпадъците на площадката на образуване до събирането им	80 т	От физически и юридически лица

II. Методи и технологии за третиране на отпадъците по видове дейности, вид и капацитет на съоръженията:

Инсталирани са два вида технологични линии за екстракция- статична и ротационна с капацитет 1000кг. за 24часа.

1. Линия за статична екстракция.



В статичните екстрактори, които са с ръчно отварящи се горни капаци (с противотежест) се зарежда растителната суровина, която ако е необходимо е предварително наситнена. Суровината се разпределя равномерно върху метални перфорирани тави нанизани през централен отвор на общ метален прът. Така заредените тави посредством телфер се поставят в екстрактора. Капакът се затваря. Затварят се и всички кранове освен кранът към въздушната линия и чрез помпа за разтворител се дозира съответния органичен разтворител от резервоар за чист разтворител. Създадена е възможност за провеждане на екстракцията в противоток, т.е. чистия разтворител постъпва при най-изтощения материал. Престоява колкото време е необходимо в зависимост от конкретната суровина, и се източва в резервоара за мисцела. От него отново чрез помпа се залива следващия екстрактор с по-свежа суровина и така до екстрактора с нова суровина. Този начин на работа дава възможност за пълното извличане на екстрахируемото вещество. Вече наситения разтворител т.нар. наситена мисцела гравитачно се източва в резервоара за наситена мисцела, като по пътя си минава през декантьор В него се отделя водата попаднала в разтворителя от самата суровина ако е свежа или мокра от дъжд, роса и т.н. От резервоар чрез помпа, концентрираната мисцела се подава за следваща преработка – отделяне на разтворителя от екстрахируемото вещество. Този процес се извършва в друг апарат евапоратор, чрез изпарение при атмосферно налягане. След като се напълни евапоратора с наситена мисцела се затваря входния кран и крана към въздушната линия. Започва загряване посредством индиректна пара подавана в парната риза на евапоратора. Разтворителя започва да се изпарява преминава в охладителя поз.8, където се втечнява и се събира в резервоара за чист разтворител. След отделяне на основното количество разтворител, остатъка от концентрирана мисцела преминава за окончателно отделяне на разтворителя под вакуум. Във вакуум апарата се създава вакуум посредством вакуум помпа, след което се отваря крана осъществяващ връзката между него и евапоратора и концентрираната мисцела преминава в него. Започва загряване под вакуум, и така е възможно пълното изпаряване на разтворителя при по-ниска температура. След което се осъществява връзка с въздушната линия и се освобождава вакуума. Получения конкрет се източва в съд за съхранение и транспортиране (най-често кутия от неръждаема ламарина). Напълно изтощената суровина от екстрактора се пропарва с директна пара за да се изгонят остатъците от разтворител пропити в нея. Парите от вода и разтворител отделени от екстрактора преминават в охладителя поз. 3, в който кондензират и от него се стичат в декантьор В декантьора става разделяне на разтворителя от водата. Разтворителя изтича свободно в резервоар за чист разтворител, а водата се изхвърля.

2. Линия за ротационна екстракция.

Технологичния процес също се осъществява в противоток и е еднакъв с процеса при статична екстракция. В ротационния екстрактор, който е с ръчно отварящ се горен люк се зарежда растителната суровина, която ако е необходимо е предварително наситнена. Суровината свободно се насипва в него. люкът се затваря. Затварят се и всички кранове освен кранът към въздушната линия и чрез помпа за разтворител се дозира съответния органичен разтворител от резервоар за чист разтворител. Създадена е възможност за провеждане на екстракцията в противоток, т.е. чистия разтворител постъпва при най-изтощения материал. Включва се барабанът и суровината заедно с разтворителя започва да се разбъркват, колкото време е необходимо в зависимост от конкретната суровина и с помпа се източва в резервоара за мисцела. Процеса се повтаря няколкократно до изтощаване на суровината. Следва пропарка и изхвърляне на отработената суровина. Получената наситена мисцела от резервоар преминава през декантьор. В него се отделя водата попаднала в разтворителя от самата суровина ако е свежа или мокра от дъжд, роса и т.н. и гравитачно, наситената мисцела се подава за следваща преработка – отделяне на разтворителя от екстрахируемото вещество. Този процес се извършва в друг апарат евапоратор, чрез изпарение при атмосферно налягане. След като се напълни евапоратора с наситена мисцела се затваря входния кран и крана към въздушната линия. Започва загряване посредством индиректна пара подавана в парната риза на евапоратора. Разтворителя започва да се изпарява преминава в охладителя, където се втечнява и се събира в резервоара за чист разтворител. След отделяне на основното количество разтворител, остатъка от концентрирана мисцела преминава за окончателно отделяне на разтворителя под вакуум. Във вакуум апарата се създава вакуум посредством вакуум помпа, след което се отваря крана осъществяващ връзката между него и евапоратора и концентрираната мисцела преминава в него. Започва загряване под вакуум, и така е възможно пълното изпаряване на разтворителя при по-ниска температура. След което се осъществява връзка с въздушната линия и се освобождава вакуума. Получения конкрет се източва в съд за съхранение и транспортиране (най-често

кутия от неръждаема ламарина). Напълно изтощената суровина от екстрактора се пропарва с директна пара за да се изгонят остатъците от разтворител пропити в нея. Парите от вода и разтворител отделени от екстрактора преминават в охладителя, в който кондензирант и от него се стичат в декантьор. В декантьора става разделяне на разтворителя от водата. Разтворителя изтича свободно в резервоар за чист разтворител, а водата се изхвърля.

Технологичния процес при производство на конкрет от тютюн чрез ротационна екстракция:

Екстракция: За производството на тютюнев конкрет се използва тютюнев отпадък (пул и жили), който се получава при манипулацията на тютюна в тютюнопреработва-телните предприятия. Тютюневия отпадък се доставя опакован в кашони с тегло около 150-200 кг. и се складира в склада за растителни суровини. Тютюна се екстрахира чрез ротационна екстракция. Насипва през горния люк на ротационния екстрактор . Залива се разтворител в определено съотношение. Правят се 8-12 последователни накисвания като се спазва принципа на противоток. Времетраенето на всяко накисване е около 1,5 часа. Мисцелите се събират в резервоара за мисцела , чрез помпа. Същата помпа се използва и за заливане на суровината в екстрактора. След последната заливка, наситената мисцела се събира в резервоара за наситена мисцела .

Концентриране : От резервоара за наситена мисцела, гравитачно мисцелата преминава през декантьор и от него, вече обезводнена в евапоратор . Следва загряване с индиректна пара и изпаряване на основното количество разтворител. Разтворителя преминава през охладител , където се втечнява и се събира в резервоар за чист разтворител за последваща употреба.

Вакуумиране: Концентрираната мисцела от евапоратора се прехвърля във вакуумизпарителния апарат. Във вакуум апарата се създава вакуум посредством вакуум помпа , след което се отваря крана осъществяващ връзката между него и евапоратора и концентрираната мисцела преминава в вакуумизпарителя. След това отново се създава добър вакуум и започва подгръване – индиректно, чрез парната риза на апарата. Парата се подава бавно за да не изкипи мисцелата. Температурата не трябва да надвишава 50°C.. За приключване на вакуум дестилацията се съди по следните признаци: изчезване на пяната и удряване на мехурите; температурата в апарата започва да се повишава. След окончателното отделяне на н-хексана, нагръването се преустановява и се пуска студена вода в кожуха на апарата за охлаждане на конкретата. Спира се вакуум като се отваря въздушната линия. Конкретата се източва.

Продухване: За отстраняване на пропития в суровината разтворител, в екстрактора се извършва продухване с директна пара. За целта се затварят всички кранове с изключение на връзката с охладителя. След това много бавно и малко се отваря кранът на директната пара. Сместа от водни и хексанови пари кондензира в тръбния сноп на охладителя и гравитачно се стича в декантьора. В него се отделя регенерираният разтворител , който гравитачно се събира в резервоара за чист разтворител и се използва за следваща екстракция. Отделящата се вода от декантьора не съдържа разтворител, тя е условно чиста се изхвърля в канализацията, към съществуваща лагуна. След продухването, екстракторът се отваря, и отработената суровина се изсипва в товарно ремарке и се откарва на площадка за депониране, където се компостира и след това се използва за наторяване. След приключването на екстракцията на определена суровина, на която и да е инсталация регенерирания разтворител се връща в склада за разтворители в съответната цистерна за оборотен разтворител. Там се съхранява до следващото пускане на съответното производство. След продухването, екстракторът се отваря, и отработената суровина се изсипва в товарно ремарке и се откарва на площадка за депониране, където се компостира и след това се използва за наторяване. След приключването на екстракцията на определена суровина, на която и да е инсталация регенерирания разтворител се връща в склада за разтворители в съответната цистерна за оборотен разтворител. Там се съхранява до следващото пускане на съответното производство.

III. Условия, при които да се извършват дейностите по третиране на отпадъци :

1. Предаването за последващо третиране на отпадъците, включени в настоящото решение да се извършва само въз основа на писмен договор с лица, притежаващи документ по чл. 35 от ЗУО за отпадъци със съответния код по приложение № 1 от Наредба № 2 от 23.07.2014 г. за класификация на отпадъците (ДВ, бр. 66 от 08.08.2014 г.), както следва:

-разрешение или комплексно разрешително за дейности с отпадъци по чл. 35, ал. 1 от ЗУО;

-регистрационен документ за дейности с отпадъци по чл. 35, ал. 2, т. 3-5 от ЗУО;

2. Площадката за третиране на отпадъци да отговарят на следните изисквания:

Да е разположена на територия за производствени и/или складови дейности

5

Да е изградена по начин, осигуряващ безопасно съхранение на отпадъците и недопускане на замърсяване на околната среда на площадката или съседни терени.

3. Дейностите по третиране на отпадъците да отговарят на следните изисквания:

Да отговарят на Закона за управление на отпадъците и подзаконовата нормативна база, касаеща дейностите с описаните в настоящия документ видове отпадъци

Съхраняването на отпадъците да се извършва за срок не по-дълъг от : три години - при последващо предаване за оползотворяване и една година - при последващо предаване за обезвреждане.

4. При закриването на площадката/прекратяването на дейността да се предприемат съответните мерки за почистването и от натрупаните отпадъци и писмено да се уведоми РИОСВ-Ст. Загора.

5. Да се води отчетност и да се предоставя информация съгласно изискванията на Наредба № 1 от 04.06.2014г за реда и образците, по които се предоставя информация за дейностите по отпадъците, както и реда за водене на публични регистри

Да се водят заверени от РИОСВ отчетни книги за отпадъците. При извършване на дейностите по третиране с кодове R3 и R12 да се води отчетност, съгласно образец Приложение № 4 от Наредба № 1 от 04.06.2014г за реда и образците, по които се предоставя информация за дейностите по отпадъците, както и реда за водене на публични регистри. Да се изготвят и представят годишни отчети за отпадъците в ИАОС-София.

6. Други условия:

Третирането на отпадъците да се съобразява с измененията на нормативните документи по управление на отпадъците.

Да не допуска смесването на оползотворими с неоползотворими отпадъци.

Да не се допуска замърсяване на съседни терени с отпадъци.

Да не се третират отпадъци, неупоменати в този документ.

Да не се допуска запалване на отпадъци.

Решението може да се обжалва чрез директора на РИОСВ пред министъра на околната среда и водите или пред Административен съд, гр. Стара Загора по реда на Административнопроцесуалния кодекс в 14-дневен срок от неговото съобщаване.

Д-Р ПЕТЯ ПАПАЗОВА

Директор на РИОСВ - Стара Загора

