



РЕШЕНИЕ № ВА - 143 /ПР/2022 г.

за преценяване на необходимостта от извършване на оценка на въздействието
върху околната среда

На основание чл. 93, ал. 1, т. 1, ал. 3, ал. 6, чл. 99а, ал. 2, т. 1 и ал. 3 от Закона за опазване на околната среда (ЗООС), чл. 7, ал. 1 и чл. 8, ал. 1 от Наредбата за условията и реда за извършване на оценка на въздействието върху околната среда (Наредбата за ОВОС), чл. 31, ал. 4 и ал. 6 от Закона за биологичното разнообразие (ЗБР), чл. 40, ал. 4, във връзка с чл. 2, ал. 1, т. 1 от Наредбата за условията и реда за извършване на оценка на съвместимостта на планове, програми, проекти и инвестиционни предложения с предмета и целите на опазване на защитените зони (Наредбата за ОС) и въз основа на представена от възложителя писмена документация по Приложение № 2 към чл. 6 от Наредбата за ОВОС, оценката по чл. 99а, ал. 1 от Закона за опазване на околната среда и по чл. 10, ал. 1 и 2 от Наредбата за ОС, както и получени становища на Регионална здравна инспекция (РЗИ) – Варна, Басейнова дирекция за управление на водите в Черноморски район Варна (БДЧР) и Изпълнителна Агенция по околна среда (ИАОС)

РЕШИХ

да не се извършва оценка на въздействието върху околната среда на инвестиционно предложение разгледано в неговата цялост за “Изграждане на инсталация за сушене на неопасни утайки от пречиствателни станции за отпадъчни води“ в ПИ №20482.505.181, НТП - за друг вид производствен, складов обект, площ 19 992 кв. м, стар номер 550181, в землището на град Девня, община Девня, област Варна с реализацията на което няма вероятност да окаже значително отрицателно въздействие върху природни местообитания, популации и местообитания на видове, предмет на опазване в защитени зони

Възложител: „Людон Транс“ЕООД, ЕИК 175145548

Седалище и адрес на управление: обл. София (столица), общ. Столична, гр. София, ул. „Ангел Кънчев“ № 5, ет. 5

Кратко описание на инвестиционното предложение:

С настоящото инвестиционно предложение се предвижда “Изграждане на инсталация за сушене на неопасни утайки от пречиствателни станции за отпадъчни води“ в ПИ №20482.505.181, НТП - за друг вид производствен, складов обект, площ 19 992 кв. м, стар номер 550181, в землището на град Девня, община Девня, област Варна.

Възложителят на ИП предвижда изграждане на инсталация с лентови изсушители за сушене на обезводнени неопасни утайки от ПСОВ, с общ капацитет 200 000 t/год. (333,333 раб. д. /год., 8 000 работни часа/год. 600 t/24h, 25,0t/h) с цел екологосъобразно оползотворяване на утайките.



Инсталацията ще изпълнява процес на конвективно сушене (с горещ въздух), чрез което се извършва отделяне на влагата от неопасните утайки.

Целта на инсталацията е единствено да се намали влажността на утайката до 10%, след което така изсушената утайка ще се предава въз основа на договори, за последващо третиране на утайката – оползотворяване чрез изгаряне – дейност с код R1 на инсталации/ съоръжения, притежаващи разрешително по реда на Закона за управление на отпадъците и/или Комплексно разрешително по Закона за опазване на околната среда за тази дейност.

Лентовият изсушител е съоръжение, в което утайката с дебелина 4-8cm се разстила върху фино перфорирана лента, която се движи и пренася утайката през зоната на сушене с горещия въздух.

За оползотворяването на неопасните отпадъци – утайки от ПСОВ, възложителят предвижда изграждане на инсталация за сушене на неопасни обезводнени утайки с влажност от 50% до 80% (утайките са обезводнени, т.к. ще са минали през процес на обезводняване – филтър преса, центрофуга, вакуумфилтър, изсушителни полета или друг метод, чрез който се отделя свързаната вода).

Входните параметри на неопасните утайки, които ще се приемат за третиране са:

Физическо състояние – утайка, филтърен кек (твърд материал с високо съдържание на влага); Влагосъдържание (Влажност) $>50\%-80\%$; Сухо вещество – $>20\%-50\%$; pH – 6,3-8,0.

Технологичният процес на инсталацията включва:

1). Приемане в Приемно отделение (закрита сграда)

Приеманите утайките се изсипват в приемен бункер (стоманобетонен L9.0m, W2.7m, H,25m, V=60m³) с решетка за задържане на едри примеси – разположен в закрито приемно помещение.

Смесителен бункер – прехвърляне на утайката от приемния бункер в смесителен бункер (стоманобетонен с обем 600m³ и полезен обем V=500m³. За прехвърляне на утайките от приемния бункер в смесителния бункер ще се използва мостов кран с грейдерна кофа с капацитет от 4,0 t.

Бункер за съхраняване (стоманобетонен, полезен обем V=45m³). За прехвърляне на утайките от смесителен бункер в бункер за съхранение ще се използва отново мостовият кран с грейдерна кофа-4,0 t.

Субстратен сепаратор – от дъното на бункера за съхранение посредством винтов транспортър (шнек) утайката се подава към субстратен сепаратор за отделяне на дребни примеси.

Самото смесване на утайките представлява изсипването на утайки с един и същи код на отпадъка в приемния бункер от където утайките ще се подават към бункер за съхранение чрез грайферна кофа.

2). Изсушаване на утайката в лентови изсушители

Посредством помпи от субстратния сепаратор утайката се подава към лентовите изсушители, където се изсушават посредством горещ въздух с температура 120-125⁰C. Сушенето на утайката продължава до достигане на влагосъдържание $\leq 10\%$.

Сушилният агент – горещ въздух се подгрява индиректно в топлообменник от гореща вода (120-140⁰C), която от своя страна се подгрява от пара с температура 250-270⁰C.

Инсталацията ще има общо 4бр. лентови изсушители – всеки с годишен капацитет на третиране от 50 000 t/ год.

Капацитет за готова продукция – изсушената готова утайка с влажност $\leq 10\%$ е 14,0 t/h (336 t/24h) или 112 000 t/y за 4 бр. лентови изсушители (всеки изсушител произвежда до 3.5 t/h, 84 t/24h или 28 000 t/y).

3). Надробяване на изсушената утайка

Изсушената утайка (влажност $\leq 10\%$) напуска лентовите изсушители и преминава през надробяване, което става в шредер/трошачка посредством винтов транспортър (шнек).

Целта на шредера е да се осигури необходимата плътност на материала в съответствие с изискванията на технологията: Материал – гранулат, сух. Тегло на материала – до 750 kg/m^3 ; Размер на гранулата на вход – $5\text{-}25 \text{ mm}$; Размер на гранулата на изход – $4\text{-}10 \text{ mm}$; Характеристика на средата – суха, свободно движение, абразивност; Температура – $5\text{-}40^\circ\text{C}$, без кондензат; Производителност – $12 \text{ m}^3/\text{h}$;

4). Съхранение на готовата изсушена утайка

След надробвяването изсушената утайка посредством лопатков транспортър (капацитет $11 \text{ m}^3/\text{h}$) се прехвърля в затворен силос (обем $V=200 \text{ m}^3$) за готова продукция. Характеристика на силоса: $D=4,0 \text{ m}$, $H=26,0 \text{ m}$, Нцилиндър= $15,4 \text{ m}$, Нконус= $3,11 \text{ m}$, ъгъл на конуса= 600 , налягане 2 bar (g) , собствено тегло $18,5 \text{ t}$.

Ще се извършва редовен контрол на изсушената утайка като ще се извършва анализ на контролираните параметри. Изисква се химичният състав на утайките да отговаря на строго определени изисквания и критерии, за да могат съответните утайки да бъдат приети за третиране от съоръжението.

Възложителят ще прилага инструкции за входящ контрол на приеманите утайки, в т.ч. контролирани показатели и гранични стойности за тежки метали.

За всеки доставян отпадък (утайка) ще се изискват предварителни протоколи за анализ на контролираните показатели. За приемане на всеки камион с неопасна утайка ще се изисква в придружаващите документи да присъства и протокол от анализ по контролираните параметри. От всеки камион ще се взимат проби за експресен анализ на контролираните параметри.

Пречистване на газовете

Избраната технология от възложителя използва двустепенна пречиствателна система, както в приемната зона така и за пречистване на отпадъчния сушилен агент (горещ въздух).

Пречиствателната система включва последователно пречистване на отпадъчния сушилен агент (горещия въздух). Първо въздухът преминава през мокър скрубер (воден разтвор на сярна киселина с концентрация 76%). След пречистването в мокрия скрубер въздуха преминава през сорбент активен въглен.

Приеманите утайки са източник на неприятна миризма. За предотвратяване изпускането в атмосферния въздух на неприятните миризми от приемната зона и за пречистването на технологичните газове от лентовите изсушители се предвиждат съответните пречиствателни системи:

Пречистване на газовете от приемно отделение

В самостоятелно закрито помещение ще бъдат разположените приемни бункер, бункер за смесване и бункер за съхранение, субстратен сепаратор и помпи за утайки.

За предотвратяване на неприятните миризми и емисии на вредни вещества вентилационни газове от закритото приемно отделение ще се пречистват в двустепенна пречиствателна система. Тя включва 1 бр. мокър скрубер (с добавка на концентрирана 76% сярна киселина- H_2SO_4) и 1 бр. филтър с активен въглен.

Пречистване в мокър скрубер:

В мокрия скрубер се пречистват отпадъчните вентилационни газове ($V=9365 \text{ m}^3/\text{h}$) от бункерите в приемно отделение.

За пречистване на газовете се използва концентрирана (76%) сярна киселина в дебит $V=0,9 \text{ l/h}$ и температура 20°C . За по-добро улавяне на амонияка в системата от циркулиращ кондензат (т. нар. конденз) се добавя сярна киселина. Омокрянето с водният разтвор (кондензат на водна пара със добавена сярна киселина) се извършва в противоток на газовете отгоре надолу. Обемът на циркулиращият кондензат в системата е $V=12,31 \text{ l/h}$ или $1,1 \text{ l/s}$ (за компенсиране на загубите се използва кондензат на вода пара от топлообменната система в инсталацията).

Като продукт от пречистването се получава амониев сулфат в обем $V=1,7 \text{ l/h}$, концентрация 13% , съдържащ утайка в количество до $3 \text{ m}^3/\text{h}$.

Пречистените вентилационни газове в скрубера се смесват с вентилационните газове от помпите за утайка (обем $V=116 \text{ m}^3/\text{h}$). Смесеният поток газове минава през

топлообменник за подгряване, след което влизат за пречистване в 1 бр. филтър с активен филтър.

След пречистването с активен въглен, газовете се изпускат през комин с диаметър 710.0 mm и дебит $V=9\,835.0\text{ m}^3/\text{h}$.

За цялата инсталация при работата ѝ на пълен капацитет от двете приемни отделения ще се образува продукт от пречистването в мокър скрубер – амониев сулфат – обем $V=2 \times 1,7=3,42\text{ l/h}$, концентрация 13%, съдържащ утайка в количество до $2 \times 3=6\text{ m}^3/\text{h}$.

Общият обем на отпадъчните газове за изхвърляне в атмосферния въздух (след филтъра с активен въглен) е $2 \times 9835.0\text{ m}^3/\text{h}=19\,670\text{ m}^3/\text{h}$.

Изпускащите устройства са 2 броя, всяко с диаметър 710 mm и височина $H=22.0\text{ m}$.

За всяко изпускано устройство ще се използва вентилатор с максимален дебит от $12\,000\text{ m}^3/\text{h}$, или общ дебит за инсталацията $24\,000\text{ m}^3/\text{h}$.

Пречистване на отпадъчните газове от лентовите изсушителни линии

Отпадъчните газове от 2 бр. лентови изсушители ще се пречистват в 1 бр. обща пречиствателна система.

Пречиствателната система се състои от 1 бр. мокър скрубер и 2 бр. филтри с активен въглен.

Пречистване в мокър скрубер:

След преминаване през теплообменник отпадъчните газове от 2 бр. лентови изсушители с общ обем $V=48\,977\text{ m}^3/\text{h}$ ($V_{\text{norm}}=33\,460\text{ Nm}^3/\text{h}$) постъпват в 1 бр. мокър скрубер с абсорбент концентрирана сярна киселина (76%). Количеството на подаваната сярна киселина е $28,14\text{ l/h}$, $\rho=1,681\text{ t/m}^3$.

За компенсиране на загубите в затворената системата на скрубера се подава кондензат в затворена система в количество $400,0\text{ l/h}$. Дебита в системата е в обем $3,44\text{ l/s}$.

Като продукт от пречистването се получава амониево сулфатен разтвор в обем $40,36\text{ l/h}$ с концентрация 7,0% с утайка е в количество до $7,5\text{ m}^3/\text{h}$.

Образуваните промивни води от измиването на инсталацията ще съдържат основно механични примеси и органични съединения, идентични с тези, съдържащи се в отработения сушилен агент – горещ въздух. Поради тази причина няма основания да се очаква, че оказват влияние върху степента на очистване на отпадъчните газове. Сумарното годишно количество от $3,0\text{ m}^3$ ($1,5\text{ m}^3$ за всеки етап) за двата етапа представлява едва 0,01875% от общото годишно количество вода за доливане, която ще компенсира загубите $2,0\text{ m}^3/\text{h}$ ($16\,000\text{ m}^3/\text{y}$). Тези води ще се подават във системата на скрубери на порции до 10% от тези $2,0\text{ m}^3/\text{h}$ или 200 l/h за двата етапа. Това означава че образуваното годишно количество от $3,0\text{ m}^3$ промивни води ще се вкарат в системата за период от 15 ч. (0.028 l/s). Тези води ще бъдат със следните основни параметри: $\text{pH} >6,5 <9$, неразтворени вещества – $<200\text{ mg/dm}^3$; нефтопродукти $<50\text{ mg/dm}^3$, ХПК $<400\text{ mg/dm}^3$, БПК $<200\text{ mg/dm}^3$, живак $<0.05\text{ mg/dm}^3$.

След пречистването на отпадъчните газове в скрубера същите преминават през теплообменник за подгряване. След теплообменника, газовете се разделят на два равни потока и постъпват паралелно в 2 бр. филтри с активен въглен.

След пречистването на газовете във филтрите с активен въглен, вече пречистени отново се събират в общ газоход и се изпускат в атмосферата през 1 бр. изпускатно устройство с диаметър $d=1250\text{ mm}$ и $H=21,0\text{ m}$.

Съгласно техническата спецификация за комина ще се използва вентилатор с дебит $55\,000\text{ m}^3/\text{h}$, мощност 110 kW .

Общ обем на образуваните вещества и обем на отпадъчните газове (от 4 бр. лентови изсушители):

За цялата инсталация ще се образуват следните продукти и утайки от 4 бр. лентови изсушители:

Продукт от пречистването в мокър скрубер амониев сулфат - обем $V=2 \times 40,36=80,72\text{ l/h}$, концентрация 7%, със съдържание на утайка в количество до $2 \times 7,5=15,0\text{ m}^3/\text{h}$.

Образуваният продукт от амониево-сулфатен разтвор ще се събира в надземни резервоари, като за всеки етап ще има 1 бр. надземен резервоар с обем 30 m^3 .

За пречистването на газовете в филтрите с активен въглен, пречистените газове се изпускат в атмосферата през ИУ (за всеки 1бр. ИУ - съответно ИУ №№1 и №3. Всяко ИУ е с диаметър 1250 mm и височина $H=22,0 \text{ m}$, обем на газовете за едно изпускащо устройство е $55\,000 \text{ m}^3/\text{h}$ (за двата етапа - $2 \times 55\,000 \text{ m}^3/\text{h} = 110\,000 \text{ m}^3/\text{h}$).

От пречистването на газовете в мокрите скрубери се образува продукт амониев сулфат (от лентовите изсушители - 7% разтвор, от приемните отделения -13% разтвор), който ще се събира в 2 бр. надземни резервоари, всеки с обем $V=30 \text{ m}^3$ и в последствие ще предава като изходна суровина за торовото производство.

Пречистване на отпадъчните води

Производствени отпадъчни води - от инсталацията няма да се образуват отпадъчни води. Образуваният продукт от амониев сулфат ще се събира в надземни резервоари с двойно дъно в затворено помещение без достъп до канализация. За всеки етап ще има 1бр. надземен резервоар с обем 30 m^3 .

Два пъти в годината ще се извършва планово спиране за профилактика на линиите. При тези планови спирания ще се извършва измиване с индустриална водоструйка/ пароструйка (за минимизиране на количеството използван кондензат) на линиите, като образуваните води ще се събират в 2 бр. събирателни шахти (по една за всеки етап), всяка с обем от $1,5 \text{ m}^3$. Събраните води ще се използват повторно в затворената система на пречиствателните съоръжения – мокрите скрубери.

Образуваните промивни води от измиването на инсталацията ще съдържат основно механични примеси и органични съединения, идентични с тези, съдържащи се в отработения сушилен агент – горещ въздух. Поради тази причина няма основания да се очаква, че оказват влияние върху степента на очистване на отпадъчните газове. Сумарното годишно количество от $3,0 \text{ m}^3$ ($1,5 \text{ m}^3$ за всеки етап) за двата етапа представлява едва $0,01875\%$ от общото годишно количество вода за доливане, която ще компенсира загубите $2,0 \text{ m}^3/\text{h}$ ($16\,000 \text{ m}^3/\text{y}$). Тези води ще се подават във системата на скрубери на порции до 10% от тези $2,0 \text{ m}^3/\text{h}$ или 200 l/h за двата етапа. Това означава че образуваното годишно количество от $3,0 \text{ m}^3$ промивни води ще се вкарат в системата за период от 15 ч (0.028 l/s). Тези води ще бъде със следните основни параметри: $\text{pH} >6,5 < 9$, неразтворени вещества – $< 200 \text{ mg/dm}^3$; нефтопродукти $< 50 \text{ mg/dm}^3$, ХПК $< 400 \text{ mg/dm}^3$, БПК $< 200 \text{ mg/dm}^3$, живак $< 0.05 \text{ mg/dm}^3$.

Битово-фекални води

Имотът се намира в промишлена зона юг, като съществуващата канализация е нарушена и разрушена в зоната на и около имота на ИП. Съгласно одобрения ПУП-ПРЗ за имота е предвидено локална пречиствателно съоръжение за битово-фекалните отпадъчни води.

При максимален капацитет на инсталацията, същата ще бъде обслужвана от 10 човека персонал. Образуваните отпадъчни води ще се пречистват в локална пречиствателна станция, след която ще се събират в резервоар с обем 30 m^3 , от който периодично (веднъж на 3 месеца) ще се изпомпват и извозват на база договор с „ВиК-Варна“ ООД.

Съгласно технологичния проект се предвижда разделяне на битовите от дъждовните води. От технологичната инсталация, монтирана на площадката, няма да се образуват отпадъчни води.

Събраните битово-фекални води от площадката ще се насочват за пречистване директно към предвидена по проект локална пречиствателна станция за отпадъчни води, като пречистените битово-фекални води от ЛПСОВ ще се събират в резервоар с обем 30 m^3 . Събраното количество води ще се извозват периодично (веднъж на три месеца) съгласно договор с „ВиК-Варна“ от лицензирана фирма. Образуваните утайки от ЛПСОВ периодично ще се събират и третират на вече изградената инсталация за сушене на неопасни утайки.

Основно битово-фекалните води се генерират от хигиените нужди на 10 човека за денонощие, включително къпане.

Предвижданата пречиствателна станция е за капацитет 10 Е. Ж. и максимален дебит 1.5 m³/ден отпадъчна вода.

Канализационната мрежа е оразмерена за провеждане на максималните оразмерителни водни количества.

Предвижда се доставка и монтаж на пакетна пречиствателна станция, проектирана за пречистване на отпадъчни води от еднофамилни къщи, малки хотелски комплекси, складове, малки цехове и т.н., която ще бъде монтирана в предварително подготвен за целта изкоп в границите на имота. Технологичната схема на пречистване е базирана на биомодул с продължителна аерация, пълно окисление със стабилизация на утайката в биостъпалото.

Компактното модулно пречиствателно съоръжение за 10 Е. Ж. работи в технологичен режим, съчетаващ непрекъснатия и прекъснат способ за биологично пречистване на отпадъчните води в съчетание с фино-мехурчеста аерация. Технологията се осъществява в „нормален режим на протичане” и „режим на отделяне на излишната активна утайка”, както следва: Изравняване на дебита и прецеждане през аериран филтър. Биологичното пречистване е с продължителна аерация и стабилизация на активната утайка. Вторичния утайтел е с дънна рецикулация на активната утайка към биобасейна. Дезинфекцията ще бъде с натриев хипохлорит, а заустването в събирателен резервоар за пречистени води. Съхраняването и уплътняването на стабилизиранията излишна активна утайка ще бъде в силос. Извозването на натрупалите се утайки за последващо третиране.

Експлоатацията и управлението на ЛПСОВ ще се осъществява от специализиран персонал, който е предварително запознат с технологията на пречистване, условията за експлоатация, автоматизацията и управлението на процесите и правилата за здравословни и безопасни условия на труд.

До имота има съществуващ път – улица, която ще се ползва за достъп до обекта. За нуждите на площадката (за осигуряване на безопасно и безпрепятствено влизане на транспортните средства, превозващи обезводнената утайка и готовия продукт – изсушена утайка) ще бъде изградено локално платно в границите на ПИ 2048.505.181, което не е свързано с промяна на съществуващата пътна инфраструктура. Локалното платно ще бъде с ширина от 4,0m и дължина 60.0 m.

За електрозахранване на обекта необходимата предоставена мощност е 2 300 kW, трифазно захранване. Съгласно становище за присъединяване на обект към електроразпределителната мрежа на „Електроразпределение Север“ АД е предвидено изграждане на кабелна линия 20 kV с кабел тип NA2XS(F)2Y-1x185/25 mm² от П/ст 110/20 kV "Девня 2" до новопроектиран трафопост в североизточната част на имота, предмет на ИП. Проектната дължина на кабелната линия е 675.0 m. За резервно захранване ще се използват съответно 2 бр. дизел генератора (всеки с мощност 160 kW).

Територията, предмет на ИП, не попада в границите на защитени зони по чл. 1, ал. 2 от Наредба за ОС, но ИП, попада в обхвата на чл. 2, ал. 1, т. 1 от Наредба за ОС, и подлежи на процедура по оценка за съвместимост по реда на чл. 31, ал. 4 във връзка с ал. 1 от ЗБР.

След преглед на представената документация и на основание чл. 40, ал. 3 от *Наредбата за ОС*, въз основа на критериите по чл. 16 от същата, преценката за вероятната степен на отрицателно въздействие на ИП върху най-близките защитени зони: ЗЗ за опазване на природните местообитания и на дивата флора и фауна BG0000635 „Девненски хълмове”, обявена със Заповед № РД-792/20.12.2018 г. на министъра на околната среда и водите и ЗЗ за опазване на дивите птици BG0000191 “Варненско-Белославско езеро”, обявена със Заповед № РД-128/10.02.2012 г. (ДВ, бр. 22/2012 г.) на министъра на околната среда и водите, е, че ИП няма вероятност да окаже значително отрицателно въздействие върху предмета на опазване в зоните.

Съгласно становище на Регионална здравна инспекция (РЗИ) – Варна (изх. № 10-231-1/16.12.2020 г.) ИП няма да окаже негативно въздействие върху човешкото здраве.

В свое второ становище на последно представената документация РЗИ Варна (изх. № 10-256-1/18.08.2022 г.) потвърждава, че ИП няма да окаже негативно въздействие върху човешкото здраве. (приложение)

Със свое становище Басейнова дирекция „Черноморски район“ – Варна (изх. № 05-00-474/А6/10.08.2021 г.) изразява принципно становище на представената документация със спазване и съобразяване в поставените в него условия.

На последно представената информация БДЧР (изх. № 05-00-474/А8/23.08.2022 г.) потвърждава изразеното становище с (изх. № 05-00-474/А6/10.08.2021 г.) (приложение).

В хода на процедурата възложителят е заявил искане за оценката по чл. 99а от ЗООС с потвърждаване и/или непотвърждаване на най-добри налични техники /НДНТ/ за ИП. На база извършената оценка по чл. 99а от ЗООС е получено писмо от ИАОС, гр. София /изх. №КР-2808/06.10.2021 г./, че за представената информация с всички параметри на ИП, може да се направи заключение за осигуряване прилагането на НДНТ (приложение).

Инвестиционното предложение за „Изграждане на инсталация за сушене на неопасни утайки от пречиствателни станции за отпадъчни води“ попада т. 11 „б“ – „депа за отпадъци и инсталации за обезвреждане и/или оползотворяване на отпадъци (невключени в приложение № 1) и/или площадки за извършване на дейности по оползотворяване с код R13 на отпадъци с код 19 12 04, 19 12 10 и 19 12 12“ в обхвата на Приложение № 2 от Закона за опазване на околната среда и подлежи на преценяване на необходимостта от извършване на оценка на въздействието върху околната среда, отразени в настоящото решение.

МОТИВИ:

I. Характеристики на предлаганото строителство, дейности и технологии: размер, засегната площ, параметри, мащабност, обем, производителност, обхват, оформление на инвестиционното предложение в неговата цялост, взаимовръзка и кумулиране с други съществуващи и/или одобрени инвестиционни предложения, използване на природни ресурси, земните недра, почвите, водите и на биологичното разнообразие, генериране на отпадъци, замърсяване и вредно въздействие, риск от големи аварии и/или бедствия, които са свързани с инвестиционното предложение, включително причинени от изменението на климата, в съответствие с научните познания, рисковете за човешкото здраве поради неблагоприятно въздействие върху факторите на жизнената среда

1. Инвестиционното предложение (ИП) е ново и предвижда „Изграждане на инсталация за сушене на неопасни утайки от ПСОВ“ в ПИ № 20482.505.181, в землището на гр. Девня, община Девня, област Варна. Целта на инсталацията е намали влажността на утайката до 10%, след което така изсушената утайка ще се предава въз основа на договори, за последващо ѝ третиране - оползотворяване чрез изгаряне – дейност с код R1 на инсталации/съоръжения, притежаващи разрешително по реда на Закона за управление на отпадъците и/или Комплексно разрешително по Закона за опазване на околната среда за тази дейност.
2. Инвестиционното предложение (ИП) ще се реализира на два етапа както следва:
 - Етап I^{вн} – изграждане на 2 бр. линии (общ капацитет за третиране от 100 000 t/год.) за сушене на утайки, разположени в предназначена за тях нова промишлена сграда/хале –1 брой, втора сграда с административно-битови помещения, необходимата техническа инфраструктура – паропровод, електрозахранване, захранване със свежа вода за битови нужди, пречиствателни съоръжения за

отпадъчните битови и дъждовни води от цялата площадка и всички инсталации, пречиствателни съоръжения за отпадъчни газове от 2 броя линии.

- Етап II^{PH} – изграждане на 1 бр. промишлена сграда/хале с 2 (два) броя линии (общ капацитет от 100 000 t/год.), изграждане на пречиствателните съоръжения за отпадъчните газове от тези 2 линии. Инвестиционното предложение ще е за оползотворяване (дейност с код R12-сушене) на неопасни утайки от ПСОВ
- 3. С одобрен ПУП-ПРЗ от имота е образуван УПИ 181 с площ 19 994 m² за промишлена и складова дейност - устройствена зона Пп – предимно производствена, с устройствени показатели Н-неограничена, Пзастр. ≤ 80%, Кинт ≤ 2,5 и Позел ≥ 20%, което съответства на целта и предмета на инвестиционното предложение. Самата инсталация ще бъде разположена на площ до 10 000 m² в границите на имота. Производствените линии ще бъдат разположени в 2 броя самостоятелни промишлени сгради (халета). Съгласно последния вариант на проекта актуализираната предвидена РЗП за ИП е както следва:
 - РЗП на 2 бр. промишлени сгради – 3 858.74 m²;
 - РЗП на офис сграда – 154.46 m².Общо РЗП – 4013,20 m².

В североизточната част на имота, граничеща със съществуваща второстепенна улица (по която ще се осъществява достъпът до имота), ще се изгради успоредно на основния път локално платно с ширина 4,0m (дължина 60.0m) за осигуряване на безпрепятствено навлизане на транспортните средства, с които ще се доставят утайките от ПСОВ. Това локално платно е вътрешно, в рамките на имот ПИ 20482.505.181 и не засяга съществуващата улица до имота, нито други имоти.

Необходимата съпътстваща инфраструктура е със следните параметри, и изграждането и ще засегне следните площи и имоти извън ПИ 20482.505.181:

- Осигуряване на вода за питейно-битови нужди - предвижда се изграждане на водопроводно отклонение (Ø110/PN10, ПЕВП) от съществуващ уличен водопровод Ø200/16 ПЕВП (изграден в границите на сервитута на ул. „Пристанищна“, южна промишлена зона, гр. Девня, собственост на „ЛОГИКОРП“ ЕООД). Водопроводът минава до североизточната граница на имота, предмет на ИП, съответно не се засягат други имоти при прокарване на водопроводното отклонение. Дължината на водопроводното отклонение е около 20 m. Оразмерителното максимално секундно водно количество Q_{обмакс.сек.} = 0,20 л/с. В Приложение № 3 към настоящата информация предоставяме копие на писмо за предварително съгласие от „ЛОГИКОРП“ ЕООД за изграждането на водопроводно отклонение към имот ПИ 20482.505.181, както и предварителен договор с „Водоснабдяване и канализация-Варна“ ООД – ПД № 512/22.10.2021 г.
- Вода за производствени нужди – Съгласно становище на БДЧР с изх.№ 05-04-474/А1/09.12.2020 г. и № 05-04-474/А4/22.02.2021 г. не е възможно изграждането на сондажен кладенец в границите на имота. За да съобрази със становището на БД, намаляване на разходите за изграждане на омекотителна станция и оптимизиране на технологичната схема топлообменната система, в технологичния процес няма да се използва свежа вода за производствени нужди, като възложителят ще приложи следните технически решения:
 - За нуждите на първоначално зареждане на топлообменната система ще се използва суровина – химически обработена вода (омекотена вода) от системата за химикоподготовка на ТЕЦ „ДЕВЕН“ към „Солвей соди“ АД – гр. Девня в количество до 30 m³/годишно. От страна на „Солвей соди“ АД е дадено предварително съгласие, за предоставяне на водна пара и суровина - химически обработена вода. Тъй като зареждането ще е до 4 пъти в годината химическите обработената вода, ще се транспортира с автоцистерни, които ще се пълнят от точка на територията на „Солвей соди“ АД;