

ДО
ИНЖ. ТОНКА АТАНАСОВА
ДИРЕКТОР НА РИОСВ – ХАСКОВО
УЛ. „ДОБРУДЖА“ №14
ГР. ХАСКОВО

УВЕДОМЛЕНИЕ

за инвестиционно предложение

От „ХАРМОНИ 2012“ ЕООД с ЕИК: 202151095

Пълен пощенски адрес: гр. София 1612, бул. „Академик Иван Евстратиев Гешов“
№40, ет.2

Телефон, факс и e-mail: тел.: +359 2 423 09 68

e-mail: offices@harmonee2012.com

Управител на възложителите: **Иван Елкин**

Лице за контакти: **Иван Елкин**

тел.: +359 2 423 09 68

e-mail: eivan@harmonee2012.com

УВАЖАЕМА Г-ЖО АТАНАСОВА,

Уведомяваме Ви, че „ХАРМОНИ 2012“ ЕООД имат следното инвестиционно предложение:

Промяна по време на строителство за ИП „Модернизация и разширение на Цинков завод чрез нов „Пържилен цех“, нова система за производство на сярна киселина и нов „Електролизен цех“ с нов подобект „Велц инсталация за преработка на цинк-съдържащи материали“, гр. Кърджали, община Кърджали“

Характеристика на инвестиционното предложение:

1. Резюме на предложението

(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))

Инвестиционното предложение не е ново и предвижда изменение на вече одобрено ИП с Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г. на РИОСВ Хасково.

Измененото в инвестиционно предложение на „ХАРМОНИ 2012“ ЕООД е за промени само във Велц инсталацията, чрез оптимизация на работата на пречиствателните съоръжения, което ще доведе и до намаляване на количествата на вредни вещества които се емитират в атмосферата..

Изграждането на Велц инсталацията се явява реализация на етап 1 от разгледаното в цялост инвестиционно предложение за „Модернизация и разширение на Цинков завод чрез нов „Пържилен цех“, нова система за производство на сярна киселина и нов „Електролизен цех“ с нов подобект „Велц инсталация за преработка на цинк-съдържащи материали“, гр. Кърджали, община Кърджали“ одобрено с Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г. на РИОСВ Хасково

Съгласно извършения сравнителен анализ на данните за Велц инсталацията, разгледани в Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г. на РИОСВ Хасково и предвижданите промени, обект на настоящото ИП за изменение, от технологична гледна точка могат да се направят следните изводи:

Предметът на изменение на инвестиционното предложение, одобрено с Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г. на РИОСВ Хасково включва:

ЗОНА 110

➤ Промяна в консумация, продуктови потоци и технологична концепция:

1. Повишаване на количеството на продукцията на годишна база от 25 003,44 тона/годишно на 25 055,87 тона/годишно, като следствие от повишаване на работната производителност на инсталацията. Намаляват се годишните количества на цинк - съдържащи материали, преработвани в инсталацията ще възлизат общо на **170 280 т/г** суровини, в чиито състав са включени: Оловна шлака: 17.2 т/ч x 7920 ч = 136 224 т/г., Ферити : 3.4 т/ч x 7920 ч = 26 928 т/г; Утайки от ПСОВ (филтър кек): 0,9 т/ч x 7920 ч = 7 128 т/г.
2. Въвеждане на възможността да се работи освен с кокс (Състав (суха маса): 89% С, 3,5 % сяра, 18 % пепел (1 % влага)), така и с антрацитни въглища (3.420 т/г)

суха маса t/h, 0.036 t/h S) като редуктор. По този начин се увеличава количеството на използвания редуктор от 0,4 t/h до 3,600 t/h.

➤ **Промяна в технологично оборудване:**

1. Сменен е начинът на хранване на инсталацията поради наличието на 20% влага в материала – вибрационно вместо питател.
2. Оразмерен е са само един филтър за обезпрашаване на цялата инсталация и в този случай отпадат другите два.
3. Петте силоса са с променено предназначение, габаритни размери и обем.

Реално средният силос се запазва, като обем и предназначение, а първите два са разменени с последните два, като габаритни размери и предназначение, като силосът, който е бил за филтър кек става резервен.

Под самите силоси са заменени лентовите транспортъри с винтови (шнекове) с цел по-точно дозиране и измерване.

4. Добавени са хопър, трошачка и лентов транспортър, с помощта на които суровините постъпват в съответните силоси и оттам се подават към смесителен барабан, в който всички суровини се смесват и с помощта на още един нов транспортър суровината се транспортира до входа на пещта. На хранващия транспортър към пещта е добавен уред за измерване на тегло, за да се следи количеството суровина на вход.

ЗОНА 120

➤ **Промяна в консумация, продуктови потоци и технологична концепция:**

1. Въвеждане на Негасена вар (CaO) $\geq 95\%$ в пещта: Дебит: 4.000 t/h.
2. Количество на природен газ: 250 Nm³/h при нормална работа на инсталацията и 960 Nm³/h за първоначално подгриване около 20 дни.
3. Увеличаване на количеството първичен въздух за горелката от 2 089 Nm³/h на 3 280 Nm³/h (~37% по-висока консумация на въздух) – обвързката на самата горелка е детайлирана значително спрямо предходната ревизия.
4. Незначително повишаване на количеството вторичен въздух за въздушен охладител на клинкер с приблизително 23% - от 11 839 Nm³/h до 15 420 Nm³/h.
5. Добавено количество въздух за оксидация от порядъка на 5000 Nm³/h, компресиран въздух с дебит 420 Nm³/h, въздух, подаван посредством вентилатор в смесителната камера с дебит 16000 Nm³/h, както и количество вода за оросяване на камерата: 3.560 m³/h.
6. Добавено количество въздух посредством вентилатор към утаителната камера с дебит 5000 Nm³/h, предвидена рецикулация на камерата с 4000 kg/h > 95% CaO..

7. Нов поток отпадък - Клинкер прах, генериран от циклоните 120-СУ-201А/В, след пещта и утаителната камера. Отпадъка е предвидено да се отвежда в клинкера посредством товарач.

➤ **Промяна в технологично оборудване:**

1. Добавени са циклони за обезпрашаване на газовете от пещта, преди изпращането им към аварийния комин. За целта е добавен шнек под циклоните, който да изпраща отпадъчната фракция (Клинкер прах) към мобилен контейнер, посредством който твърдата фаза се връща в зона 150 за складиране на Клинкер с температура 80°C. Преди на мястото на транспортъра е имало само две ротационни клапи за директно изсипване на материала.
2. Нанесена е промяна в номерацията и позициите на част от оборудването, разгледано и одобрено с Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г. на РИОСВ Хасково.
3. Добавени са няколко вентилатора за охлаждане на корпуса и уплътненията на пещта, самия вход на същата и дюзите. Добавени са и газсигнализатори. Всичко това спомага технологичната работа на самата ротационна пещ.
4. С цел подобряване на почистващата система за сяра и арсен е повишено количеството добавяна вар и в тази връзка е сменен транспортърът тип „С“ с кофични елеватори и е добавен лентов транспортър. Добавен е силос за негасена вар с обем 150m³. Добавени са още два броя шнекове и един верижен транспортър.
5. Премахнати са три броя ротационни клапи и три броя верижни транспортъри в следствие на описаните до тук промени. Добавени са два нови транспортъра и 24 нови течки за обслужване на изхода на отстойната камера.
6. Добавен е транспортър на изход на камерата на мястото на края на заменения вече транспортър тип „С“.

ЗОНА 130

➤ **Промяна в консумация, продуктови потоци и технологична концепция:**

1. Променя се мократа очистка на газа със суха очистка, която налага въвеждането на суха калциева основа 600 kg/h и активен въглен 8 kg/h. Предвижда се и впръскване на вода към реактора за активен въглен от порядъка на 0.900 m³/h. Налице е и система за частична рециркулация на активен въглен.
2. Подаване на активен въглен и хидратна вар в Реактора за активен въглен - Дебит на въздух: 1200 Nm³/h, Температура: 20 °C, Активен въглен: 8 kg/h, Хидратна вар: 600 kg/h.

3. Предвижда се подаване на 5.914 m³/h вода за оросяване на кулата и 250 kg/h въздух.
4. Генерира се нов отпадък 1100 kg/h – от ръкавния филтър за очистка на газа (Фиг.1)
5. Изходящи газове: Утаителна камера: Дебит: 69 720 Nm³/h, Температура: 300 °C.
6. Прахо-газов поток към ръкавен филтър за събиране на продукта: Дебит 76 900 Nm³/h и Температура: 150 °C.
7. Прахо-газов поток от ръкавен филтър за събиране на продукта към Реактор за активен въглен: Дебит 76 900 Nm³/h и Температура: 150 °C.
8. Газов поток към ръкавен филтър за очистка на газа: Дебит 77 950 Nm³/h и Температура: 130 °C.
9. Продукт от ръкавния филтър: Количество: 2896 kg/h.
10. Продукт от кулата: Количество: 800 kg/h с Температура: 130 °C.

➤ **Промяна в технологично оборудване:**

1. По време на проектирането са провеждани анализи, които са довели до извода, че е необходима промяна в концепцията на системата за очистка на отпадни газове поради завишеното съдържание на арсен. При концепцията разгледана в одобрения доклад по ОВОС отстраняването на арсена не е било толкова адекватно, колкото предложението в настоящата промяна – вместо системи DeSOx с охлаждане и мокър скрубър е предложено алтернативно решение. За очистване на киселите газове (SO₂, HCl и HCl) отново ще се използва Ca(OH)₂ но сух, като за очистване на тежките метали (Cu, Pb, Cd и As), диоксини и фурани ще се използва допълнително адсорбция с активен въглен.
2. Добавен е силос за калциев оксид + нова течка, ротационна клапа, филтър за обезпрашаване на линията и транспортър на изход. Това е направено с цел сигурното поддържане на киселинния баланс на процеса. Добавя се още един транспортър на изхода на отстойната камера, чиято функция е при повишаване на количеството на цинковия оксид над 50% в камерата, продуктът да се транспортира до силоза за продукт DC-202.
3. Оптимизирано е охлаждането на горещите газове – вместо да се използва топлообменник, е предвидена колона, с която ще се подсуши филтриране и пречистване на газовете в една интегрирана система. В зависимост от състава на газа и най-вече на арсена в него, това решение ще даде по-добри резултати за понижаване на температурата.
4. Има променени местоположения на 11 броя шнекове, а 4 броя са премахнати. Премахнати са 7 вентилатора поради замяната на топлообменника с колона. За сметка на това са добавени 2 ротационни клапи, 1 мобилен хопър и помпен скид, резервоар за вода и един транспортър. Променено е местоположението на 4 броя помпи, 1

въздуходувка като е добавена и още една такава. Това е направено, за да се подсуши газа с почистваща система сух тип, вместо мокър скрубър и в тази връзка е добавена система за инжектиране на сух СаО в реактора, чрез който да се абсорбират газовете, съдържащи сяра и арсен. Добавени са няколко течки и ротационни клапи.

5. Добавен кран за пренос на биг-бегове с активен въглен.
6. Добавен силос за Са(ОН)₂ (гасена вар) с обем 100 м³ и филтър за обезпрашаване на линията, както и два броя мобилни хопъри и 4 ротационни клапи. Един от вентилаторите е подменен с такъв с по-голям дебит. Добавени са още един кран за обслужване и вентилатор.
7. Премахнат скрубър, резервоар, ротационна клапа и 2 броя вентилатори.

ЗОНА 140

➤ Промяна в консумация, продуктови потоци и технологична концепция:

1. Повишаване на количеството на продукцията на велцовия оксид от 3 157 kg/h на 3 437 kg/h при натоварване на инсталацията на 93% и 3 696 kg/h при 100% натоварване.
2. Отпада Калциев сулфит-сулфатен шлам (кек) поради отпадане на скрубера и промяна на мократа очистка на газа със суха очистка.

➤ Промяна в технологично оборудване:

1. Зона 140 е изцяло модифицирана, тъй като в случай на транспортиране на материали като велцови оксиди на големи разстояния, може да доведе до проблеми в нормалната работа и експлоатация на оборудването. По тази причина верижния транспортър е заменен с пневматична транспортна система.

ЗОНА 150

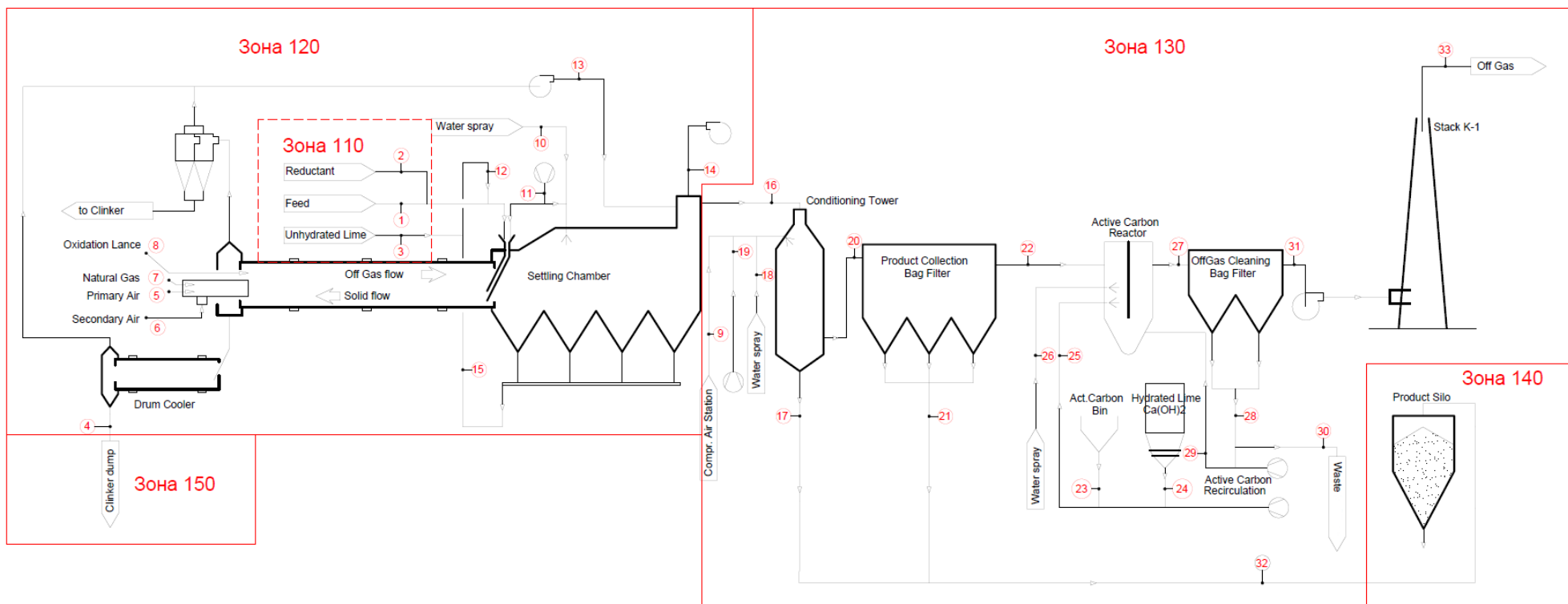
➤ Промяна в консумация, продуктови потоци и технологична концепция:

1. Генерираният отпадък с код 10 05 03* прах от димни газове, генериран след ръкавен филтър за очистка на газа се предвижда да бъде събиран отделно в две клетки от закрит склад „концентрати“, като едната е 3000 т., а другата - 2000 т., общо 5000 т.
2. Разтоварване на въздушния охладител за клинкер – дебитът се повишава от 15 638 kg/h до 19 451 kg/h (~19.6% завишаване).

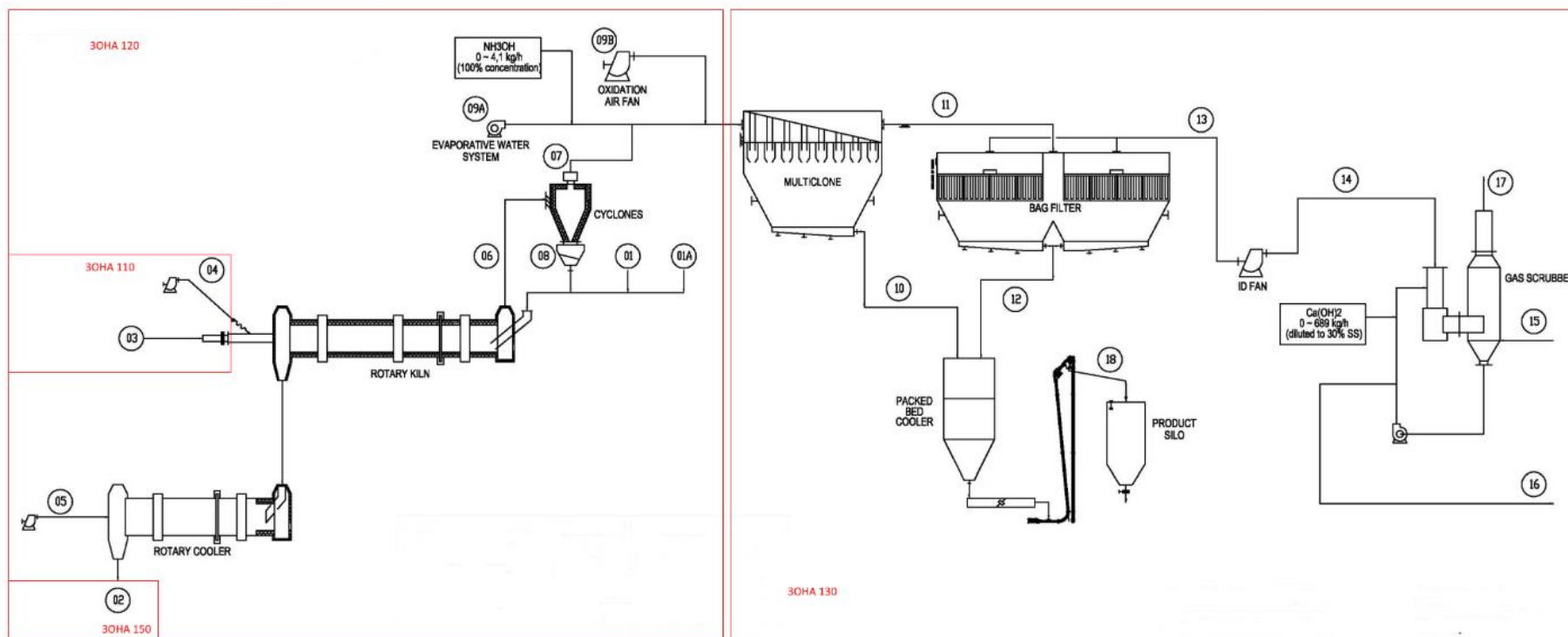
ЗОНА 160

➤ Промяна в консумация, продуктови потоци и технологична концепция:

1. Поради отпадане на скрубера, отпада системата за третиране на отпадъчните води (Извежданият от скрубера поток сулфит-сулфитна суспензия ($\text{CaSO}_3 + \text{CaSO}_4$) и излишъкът от нереагиралата Хидратна вар $\text{Ca}(\text{OH})_2$ се филтрува на камерна филтър преса.).
2. В тази зона остава само резервоар за свежа вода.
3. Предвижда се съхранение на отпадъка от ръкавния филтър, съдържащ отработен активен въглен в две клетки от нов закрит склад концентрати, който е показан в генералния план на Цинков завод



Фиг. 1 – Апаратурна схема с основните материални потоци на Велц инсталацията с нанесени промени съгласно предвижданията на настоящото ИП



Фиг. 2 – Апаратурна схема с основните материални потоци на Велц инсталацията съгласно одобрена ОВОС

Инвестиционното предложение за промени във Велц инсталацията предвижда само гореописаните изменения, които се явяват такива съгласно Решение по ОВОС № ХА-2-4/30.07.2019 г. и последваща промяна в ИП, съгласувана с РИОСВ Хасково чрез становище с изх.№ ПД-1297/06.12.2019 г.

Настоящото инвестиционно предложение не предвижда промени в средно-часовия и годишен капацитет на Велц инсталацията, представени в ДОВОС, одобрен с Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г.

Настоящото инвестиционно предложение не предвижда промени в предвиденото управление на получените велц оксиди (суха маса) съгласно ДОВОС, одобрен с Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г. Същите са предвидени за продажба на първи етап или последваща преработка след реализация на втори етап на ИП.

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:

С настоящото ИП се предвижда реконструкция на съществуваща на площадката на Велц инсталацията административна сграда.

Предвижда се сградата да се използва, както следва:

- административен офис на втори етаж
- зала „Контрол и управление“ на втори етаж
- Лаборатория – на първи етаж.

Сградата е двуетажна с конструкция, съставена от стоманобетонна пространствена рамка, като външните и преградните стени са изпълнени от тухлена зидария от плътни тухли. Сградата има общи размери 24.00/ 15.18 м с височина до корниза 8.20 м. Параметрите на сградата са както следва:

- Застроена площ: 336.00 м²
- Разгънатата площ: 732.00 м²
- Застроен обем: 2738.40 м³

На площадката се предвижда наличието на дизел генератор за резервно захранване при нужда и съд/резервоар за съхранение на дизелово гориво към него. Резервоарът е с обем 2250 литра.

С настоящото ИП се предвижда използването на декомпресиран газ (КПГ), като алтернативен вариант при проблем с газоснабдяването.

Стопанството ще бъде разположено на площадка за стационариране на 5 бр. трейлера по 6000 норм.куб.м. Площадката ще бъде изградена в близост до котелното помещение и ще бъде оградена с ажурна ограда от стоманени колове и мрежа. Общата площ на площадката се предвижда да бъде 555 м².

С настоящото ИП се предвижда зоната, предвидена в ДОВОС за съхранение на 42 840 м³ клинкер, да бъде разделена на 4 клетки с етапност при изграждането им. Две от клетките се предвижда да бъдат за съхранение на клинкер – открит склад за клинкер – $2 \times 6580 \text{ м}^3 = 13160 \text{ м}^3$, а другите две от клетките - за съхранение на кокс/антрацитни въглища - открит склад за антрацитни въглища/кокс - $2 \times 6580 \text{ м}^3 = 13160 \text{ м}^3$.

Таблица № 1. Сравнение между материалните потоци в предвижданите промени и Таблица № 2.3-2. от одобрен с решение ДОВОС.

текстовете в червено са изцяло свързани с промените в ИП

текстовете в черно са от одобрения ДОВОС

запълнените клетки в оранжево отпадат

Номерация потоци (от фиг. 2.3-3) от ДОВОС	Номерация потоци съгласно промени	Материален поток	Основни характеристики Приети с ДОВОС	Основни характеристики на промените ДЕНА	Описание на промените / коментар
1	2	3	4	5	6
01	Без промяна	Захранване (велц-шихта от оловна щлака, цинкови феритни кекове и утайки от ПСОВ – (филтър кек))	Дебит: 21.545 t/h влажна маса 19.913 t/h суха маса 1.632 kg влага Температура: 12 °C	Дебит: 21.500 t/h 19.840 t/h суха маса 8% влага	Минимално намаляне на дебита
01A	2	Поток редуктор въглерод $\geq 88\%$: – ситен кокс (т. нар. коксов ситнеж, или „кокстик“) и/или – Антрацитни въглища	Дебит: 0.404 t/h влажна маса или 0.400 t/h суха маса Състав (суха маса): 89 % C, 3,5 % сяра, 18 % пепел (1 % влага)	Дебит: 3.600 t/h (3.420 t/h суха маса t/h), 0.036 t/h S	Увеличаване на дебита и възможност за използване на кокс и антрацитни въглища, като това може да става по-отделно или в смес в съотношение
-	3 (нов)	Негасена вар $\geq 95\%$		Дебит: 4.000 t/h	Нов поток
02	4	Поток клинкер – разтоварване от въздушния охладител за клинкер	Дебит: 15.638 t/h суха маса 100 % твърда маса Температура: 220 °C	Дебит: 19.451 t/h суха маса 100 % твърда маса Температура: 90 °C	Минимално увеличение на дебита с намалена температура
03	7	Гориво – природен газ	Дебит: 928 Nm ³ /h	Дебит: 250 Nm ³ /h регулярно Дебит: 960 Nm ³ /h за първоначално разпалване	Намаля консумацията
04	5	Първичен въздух – за газовата горелка на пещта	Дебит: 2 089 Nm ³ /h, влага 1,5% Налягане: 6 kPa Температура: 12 °C	Дебит: 3 280 Nm ³ /h, Влага: 1,5% Налягане: 11 kPa Температура: 30 °C	Минимално повишаване на дебита, налягането и температурата.
05	6	Вторичен въздух – за въздушен охладител за клинкера	Дебит: 11 839 Nm ³ /h, влага 1,5 % Температура: 12 °C	Дебит: 15 420 Nm ³ /h, Влага: 60% Температура: 30 °C	Повишаване на дебита.

				Налягане: 8 kPa	
4	8 (нов)	Първичен въздух – за газовата горелка на печта (оксидация)	Дебит: 2 089 Nm ³ /h , влага 1,5% Налягане: 6 kPa Температура: 12 °C	Дебит: 5 000 Nm ³ /h, Влага: 60% Налягане: 30 kPa Температура: 30 °C	Повишаване на дебита.
	9 (нов)	Компресиран въздух от компресорна станция		Дебит: 420 Nm ³ /h, Налягане: 650 kPa Температура: 30 °C	Нов поток
	10 (нов)	Вода, впръсквана в Утаителната камера		Количество: 3.560 m ³ /h Налягане в дюзите: 1300 kPa	Нов поток
	11 (нов)	Въздух, подаван с вентилатор в Утаителната камера		Количество: 6450 kg/h Дебит: 5000 Nm ³ /h, Налягане: 2,2 kPa	Нов поток
	12 (нов)	Рециркулация Утаителна камера		Негасена вар ≥ 95% - 4000 kg/h; Температура: 180 °C	Нов поток
	13 (нов)	Газ от Охладителя към Утаителна камера		Дебит: 24 000 Nm ³ /h, Налягане: 2,5 kPa	Нов поток
	14 (нов)	Въздух, подаван с вентилатор в смесителна камера		Дебит: 16000 Nm ³ /h, Налягане: 1,25 kPa	Нов поток
	15 (нов)	Разтоварване на Утаителна камера		Количество: 800 kg/h	Нов поток
	16	Изходящи газове Утаителна камера		Дебит: 69 720 Nm ³ /h, Температура: 300 °C Налягане: -0,25 kPa	Нов поток
	17 (нов)	Продукт от Кондиционираща кула		Количество: 800 kg/h Температура: 130 °C	Нов поток
	18 (нов)	Вода, впръсквана в Кондиционираща кула за продукт		Количество: 5.914 m ³ /h Налягане: 1400 kPa	Нов поток
	19 (нов)	Вентилатор за впръскване на въздух в Кондиционираща кула		Количество: 250 kg/h	Нов поток
	20 (нов)	Прахо-газов поток към ръкавен филтър за събиране на продукта		Дебит: 76 900 Nm ³ /h, Температура: 150 °C Налягане: - 0,35 kPa	Нов поток
	21	Продукт от ръкавния филтър		Количество: 2 896 kg/h	Нов поток

	22	Прахо-газов поток от ръкавен филтър за събиране на продукта към Реактор за активен въглен		Дебит: 76 900 Nm ³ /h, Температура: 150 °C Налягане: - 0,15 kPa	Нов поток
	23 (нов)	Поток активен въглен към Реактора за активен въглен		8 kg/h	Нов поток
	24 (нов)	Хидратна вар – Ca(OH) ₂ Гасена вар		600 kg/h	Нов поток
	25 (нов)	Подаване на активен въглен и хидратна вар в Реактора за активен въглен		Дебит на въздух: 1200 Nm ³ /h Температура: 20 °C Активен въглен: 8 kg/h Хидратна вар: 600 kg/h	Нов поток
	26 (нов)	Впръскване на вода в Реактора за активен въглен		0.900 m ³ /h Налягане: 1400 kPa	Нов поток
	27 (нов)	Газов поток към ръкавен филтър за очистка на газа		Дебит: 77 950 Nm ³ /h, Температура: 130 °C Налягане: -3,0 kPa	Нов поток
	28 (нов)	Изходящ поток от ръкавен филтър за очистка на газа – вар, активен въглен, SO ₂ , As ₂ O ₃		Количество: 1 241.90 kg/h	Нов поток Част от количество от поток № 28 се извежда като отпадък с поток № 30
	29 (нов)	Рециркулация Активен въглен		Количество: 141.95 kg/h	Нов поток 29 поток е частта от 28, която част връщаме в реактора за рециркулация
	30 (нов)	Отпадък от ръкавен филтър за очистка на газа		Количество: 1 100 kg/h Температура: 100 °C Влага: 60%	Нов поток
	31 (нов)	Изходящи газове от ръкавен филтър		Дебит: 77 950 Nm ³ /h Температура: 125°C Налягане: - 4,5 kPa	Нов поток
16	Отпада	Изходящ поток калциева сулфит-сулфатна суспензия от скрубера – утайка към ПСОВ	Дебит: 24.017 kg/h, в т. ч.: 22.873 kg/h (m ³ /h) вода 1.144 kg/h твърда маса (9 t/y сулфит-сулфатен шлам)		

17	33	Поток отпадъчни газове в комин (H = 35 m, Ф = 1,8 m)	Дебит: 107 476 Nm ³ /h Температура: 69 °C Праx: 5 mg/Nm ³	Дебит: 77 950 Nm ³ /h Температура: 125°C Праx: 5 mg/Nm ³	Намаляване на дебита и повишаване на температурата
18	32	Разтоварване на общ поток велц-оксиди (в силос за краен продукт)	Дебит: 3.157 t/h суха маса при 100% натоварване Температура: 80 °C	Дебит: 3.437 t/h суха маса при 93% натоварване Дебит 3.696 t/h суха маса при 100% натоварване Температура: 50°C	Минимално повишаване на дебита.
06	Без промяна	Поток изходящи газове от велц-пещта	Дебит: 18 342 Nm ³ /h Праx: 4523.56 g/Nm ³ Влага: 13.6 % маса Температура: 750 °C	-	Без промяна
07	Отпада	Поток изходящи пещни газове след циклона	Дебит: 18 342 Nm ³ /h Праx: 678.53 g/Nm ³ Влага: 13.6 % маса Температура: 713 °C		изхода на циклоните се обира с газовете от охладителя и се подава към камерата и следва потока да отпадне
08	Отпада	Разтоварване от циклона (едри частици праx – обратно в пещта)	Дебит: 4.231 t/h суха маса Температура: 713 °C		Отпада връщането от циклоните в пещта. Всичко отива към клинкер и следва потока да отпадне
09A	Отпада	Вода за изпарително охлаждане на пещните газове в мултициклона	Дебит: 3.586 m ³ /h		С отпадането на мултициклона в схемата, този поток отпада
09B	Отпада	Въздух за окисляване на цинка в газовете в мултициклона	Дебит: 38 958 Nm ³ /h Температура: 12 °C Влага: 1.5 % маса		С отпадането на мултициклона в схемата, този поток отпада
10	Отпада	Разтоварване на мултициклона (праx велц-оксиди - 76,2 % Zn)	Дебит: 0.789 t/h суха маса Температура: 124 °C		С отпадането на мултициклона в схемата, този поток отпада
11	Отпада	Прахо-газов поток към ръкавен филтър (двусекционен)	Дебит: 57 300 Nm ³ /h Температура: 130 °C Праx: 688.62 g/Nm ³		С отпадането на мултициклона в схемата, този поток отпада
12	Отпада	Разтоварване на ръкавен филтър (велц-оксиди)	Дебит: 2.367 t/h суха маса Температура: 124 °C		

13	Отпада	Газов поток след ръкавен филтър – към смукателен вентилатор	Дебит: 57 300 Nm ³ /h Температура: 111 °C Праx: 4 mg/Nm ³		
14	Отпада	Газов поток след ръкавен филтър към скрубера	Дебит: 106 403 Nm ³ /h Температура: 111 °C Влага: 6.4 %		очистката на газовете вече не е със скрубер, този поток отпада.
15	Отпада	Входящ поток вода към скрубера	Дебит: 1.012 m ³ /h		очистката на газовете вече не е със скрубер, тези потоци отпадат.

С настоящата промяна в ИП се предвижда:

- От маркираните в таблица №1 промени се променят годишните преработвани в инсталацията цинк - съдържащи материали, както следва (поток 01):

Таблица 2

<i>Съгласно одобрен ДОВОС</i>		<i>Съгласно предвижданите промени</i>	
феритни кекове	27 324 т/г	феритни кекове	26 928 т/г
оловни шлаки	136 540 т/г	оловни шлаки	136 224 т/г
утайки от ПСОВ	6 811 т/г	утайки от ПСОВ – (филтър кек)	7 128 т/г
Общо:	170 676 т/г	Общо:	170 280 т/г

Не се предвиждат промени по отношение на общата използвана площ, необходимостта 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.).

Настоящото инвестиционното предложение за промени в апаратурната схема не предвижда изкопни работи.

Настоящото инвестиционното предложение за промени в апаратурната схема не предвижда ползване на взрив.

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:

Настоящото инвестиционно предложение е свързано с промени в изграждащата се Велц инсталация, която фигурира в одобрено Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г. за инвестиционно предложение „Модернизация и разширение на Цинков завод чрез нов „Пържилен цех“, нова система за производство на сярна киселина и нов „Електролизен цех“ с нов подобект „Велц инсталация за преработка на цинк-съдържащи материали“.

По отношение на изискванията на глава VII, раздел първи на ЗООС Инвестиционното предложение попада в обхвата на Приложение №3 и подлежи на одобряване на Доклад за безопасност по реда на чл. 109 - 115 за изграждане и/или експлоатация на нови или изменения на съществуващи предприятия и/или съоръжения с висок рисков потенциал или на части от тях.

По отношение на изискванията на глава VII, раздел втори на ЗООС, Инвестиционното предложение попада в обхвата на приложение №4 и подлежи на издаване на Комплексно разрешително.

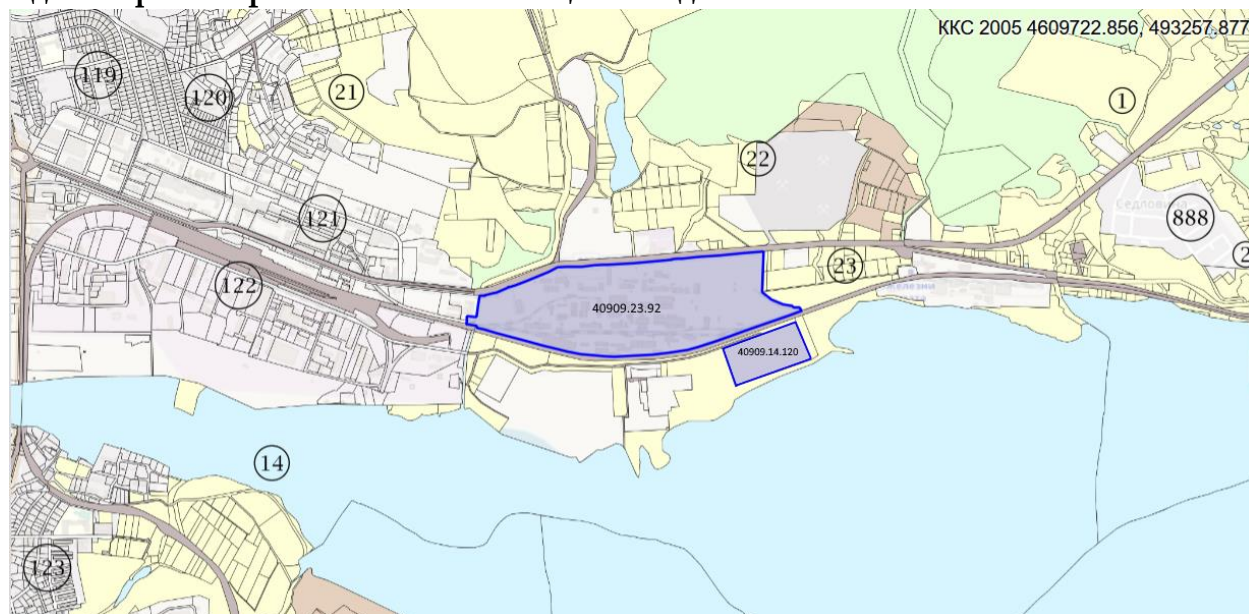
Орган по одобряване на инвестиционното предложение по реда на ЗООС е РИОСВ - Хасково.

Орган по разрешаване на инвестиционното предложение по реда на ЗУТ е община Кърджали.

4. Местоположение:

(населено място, община, квартал, поземлен имот, като за линейни обекти се посочват засегнатите общини/райони/кметства, географски координати или правоъгълни проекционни УТМ 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)

Промислената площадка на „Хармони 2012“ ЕООД е разположена в източната индустриална зона на гр. Кърджали, в землището на гр. Кърджали, община Кърджали, област Кърджали в два поземлени имота. Територията на която е разположена площадката на бъдещия Цинков завод и Велц инсталация, заема равнинен терен северно от язовир „Студен кладенец“ със средна надморска височина около 240 м. Основната площадка е в поземлен имот с идентификатор 40909.23.92, с обща площ от 324.963 дка. Към основната промишлена площадка на Дружеството, южно от ж.п. линия Хасково-Кърджали-Подкова, е разположена съществуваща ПСОВ в поземлен имот с идентификатор 40909.14.120 с площ 44.996 дка.



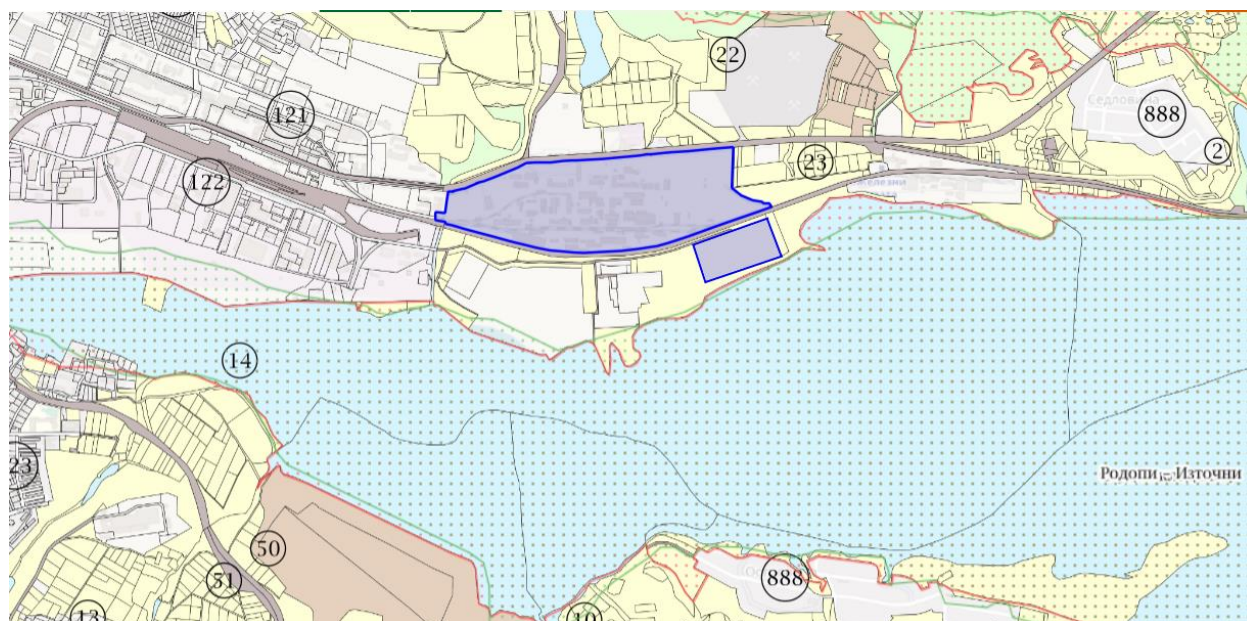
Фиг. 3 - Местоположение на площадката на ИП

Отстоянията от основната площадка за реализация на ИП до най-близо разположените населени места са както следва:

- ✓ 750 м на северозапад Индустриална зона Б на гр. Кърджали;
- ✓ 1100 м на северозапад от ж. к. Студен Кладенец;
- ✓ 2200 м на югозапад от ж. к. Гледка и ж. к. Горна Гледка;
- ✓ 1200 м на север от с. Пропаст;
- ✓ 1850 м на север от с. Сипей;
- ✓ 1150 м на юг от с. Островица;
- ✓ 1450 м на юг от с. Вишеград.

Площадката не попада в защитени зони от екологичната мрежа Натура 2000. В близост са защитена зона (33) ВС0001032 „Родопи - Източни“, обявена по Директивата за природните местообитания и дивата флора и фауна (най-близкото разстояние между границите на 33 и границите на имота, в който ще се разположи площадката, е 200 м) и 33 ВС0002013 „Студен Кладенец“, обявена по Директивата за опазване на дивите птици (най-близкото разстояние между границите на 33 и границите на имота, в който ще се разположи площадката, е 135 м). Разстоянието между границите на двете 33 и границите на имота на съществуващата ПСОВ е около 55 м.

Площадката не засяга защитени територии по смисъла на Закона за защитените територии. Най-близката такава е Природна забележителност (ПЗ) „Скални гъби“, отстояща на над 2800 м северно.



Фиг. 4 - Местоположение на площадката на ИП спрямо 33 и 3Т

Площадката на ИП не попада в санитарно-охранителни зони за питейно-битово водоснабдяване и минерални водоизточници.

Площадката на ИП не е в близост и не засяга обекти на културното наследство.

Не се предвиждат промени в местоположението, засягането на елементи на Националната екологична мрежа (НЕМ), обекти, подлежащи на здравна защита и територии за опазване на обектите на културното наследство, очакваното трансгранично въздействие, изграждане на нова или промяна на съществуваща пътна инфраструктура.

С настоящата промяна в ИП не се променя териториалния обхват и местоположение, както на основната площадка, така и на площадката на която се изгражда Велц инсталацията.

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

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

Параметрите и характеристиките на Водоснабдяването за промишлени нужди на производствената площадка остава да бъде без промени от изложеното в одобрения ДОВОС.

Консумацията на вода за Велц инсталацията се запазва съгласно разгледаното в одобрения ОВОС 24.9 м³/ч.

Параметрите и характеристиките на Водоснабдяването с питейна вода на производствената площадка остава да бъде без промени от изложеното в одобрения ДОВОС.

Параметрите и характеристиките за осигуряването на вода за противопожарни нужди остава да бъде без промени от изложеното в одобрения ДОВОС (водосборен резервоар с вместимост 600 м³, от които 150 м³ за противопожарни нужди и 450 м³ резерв за промишлена вода).

Параметрите и характеристиките на Електроснабдяването на производствената площадка остава да бъде без промени от изложеното в одобрения ДОВОС.

Параметрите и характеристиките на Газоснабдяването на Велц-пещта се променят съгласно изложената информация в т.1 и т.2 – предвижданите промени намаляват консумацията.

С настоящата промяна в ИП не се променят параметрите на природните ресурси, предвидени за използване по време на строителството и експлоатацията на Велц инсталацията.

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:

Не се предвиждат промени, които да водят до изменение на разгледаните в одобрения ДОВОС приоритетни и/или опасни вещества, при които се осъществява или е възможен контакт с води.

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

Таблица 3. Информация относно промените в точките за обезпрашаване и техните емисии за Велц инсталацията:

Емисионен източник	Източник на отпадъчни газове (съоръжение / процес)	Координати (WGS84 UTM 35)		Височина** m	Диаметър*** cm	Максимална ° C	Максимален дебит	
		X*	Y*				m ³ /h	m ³ /s
K1	Газов поток от велц-пещта изпускан в атмосферата след пречистване	4545199,49 или 41° 37' 48.940"	9415143,023 или 25° 24' 22.500"	35	180	125	77950	21,653
ИУ 1	Запрашени газове от зона за зареждане на суровини – след ръкавен филтър	4545166,341 или 41° 37' 47.881"	9415182,606 или 25° 24' 24.226"	32	60	22	22500	6,25
ИУ2	Запрашени газове от претоваръчен възел за материали (в т. ч. оловна шлака) – след ръкавен филтър	4545135,335 или 41° 37' 46.882"	9415198,89 или 25° 24' 24.945"	20	21,9	22	3000	0,83
ИУ3	Запрашени газове от силози за материали (в т. ч. оловна шлака) – след ръкавен филтър	4545162,248 или 41° 37' 47.732"	9415139,173 или 25° 24' 22.352"	17	21,9	22	3000	0,83
ИУ 4	Филтър за обезпрашаване	4545137,7 или 41° 37' 46.940"	9415148,264 или 25° 24' 22.757"	24	34,4	50	7000	1,94

* Началната точка на координатната система е условният геометричен център на площадката или местоположението на изпускателното устройство / обезпрашителната точка (ИУ), от която се отделя най-големият масов поток на емисиите. Абсцисата се приема за запад-изток, а ординатата се приема за юг-север.

** Височина на ИУ от нивото на земята.

*** Диаметър в края (в устата) на ИУ.

**** Координатите са дадени в две координатни системи

Промените, описани в горната таблица, ще бъдат разгледани в оценката по чл.99а от ЗООС за съответствие с емисионните стойности съгласно заключенията за НДНТ, включително приети с Решение на ЕК, mg/Nm³ на етап преценка необходимостта от ОВОС.

С настоящата промяна в ИП се предвиждат изменения в параметрите на изпускащите устройства и се добавя ново изпускащо устройство ИУ 4 за Велц инсталацията.

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

Промени в очакваните отпадъци по време на експлоатация на Велц инсталацията:

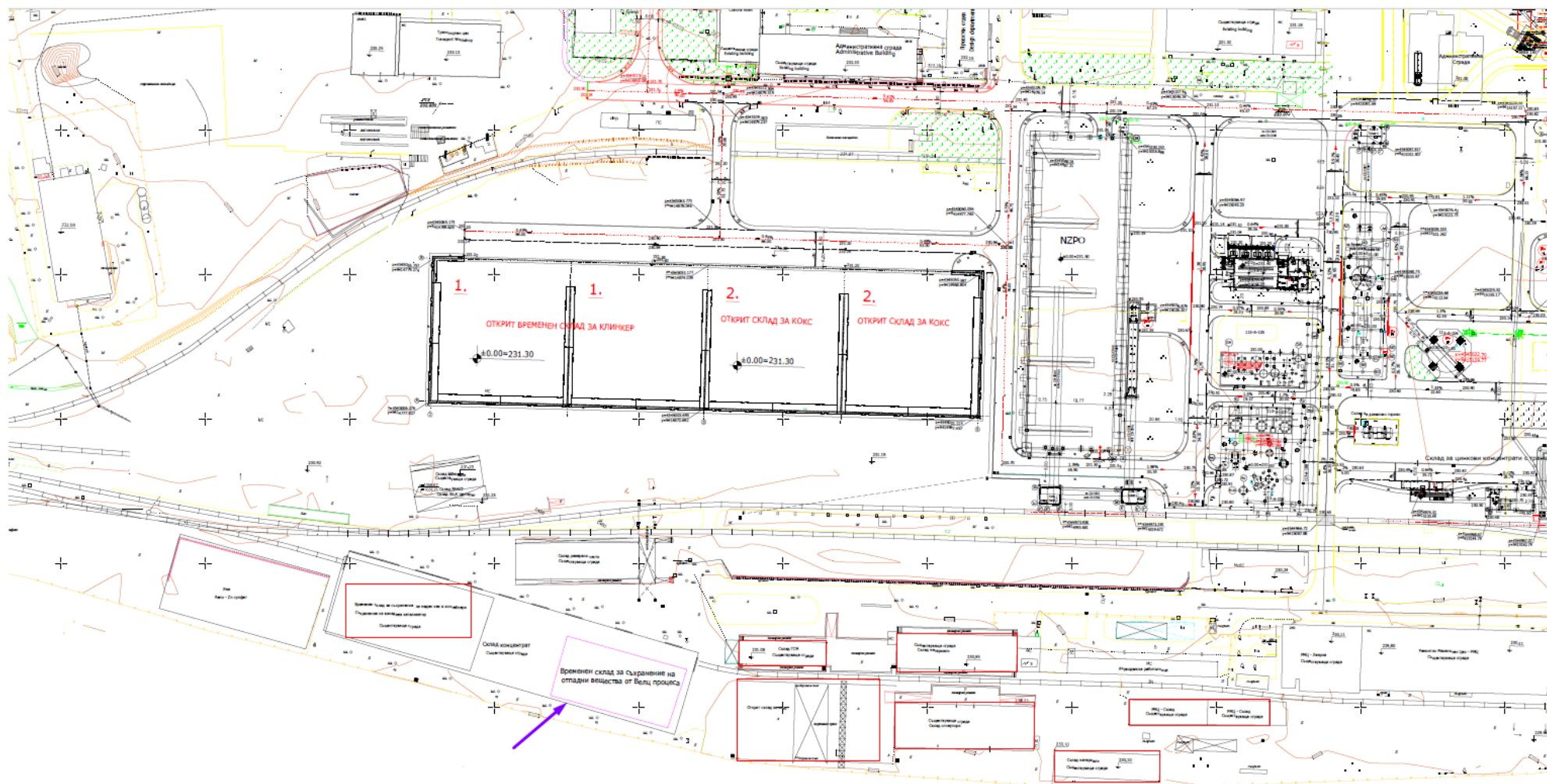
Таблица 4. Информация относно точките на изпускане на твърди отпадъци

№ съгласно фиг.5	ТОЧКА НА ИЗПУСКАНЕ	Източник на твърд отпадък (съоръжение / процес)	Вид на промяната	Код на отпадъка съгласно Наредба № 2	Координати (WGS84 UTM 35)		Максимална концентрация
					Х*	у*	
1	120 СО 201 РАЗТОВАРВАНЕ НА КЛИНКЕРА ОТ БАРАБАНИЯ ОХЛАДИТЕЛ	Клинкер разтоварване от въздушния охладител за клинкер (Поток 4)	Увеличено количество	10 05 01 - Шлаки от първия и втория етап на производство	4545113.426 или '41° 37' 46.196"	9415262.185 или '25° 24' 27.690"	19.451
1	120 МН 201 СЪБИРАНЕ НА ПРАХ	Клинкер прах от двата циклона над клинкера – 120-СУ-201А/В прах от утаителна камера	Нов отпадък	10 05 01 - Шлаки от първия и втория етап на производство	4545145.550 или 41° 37' 47.237"	9415262.185 или 25° 24' 27.674"	0.361
2	130 МН 302 КОНТЕЙНЕР ЗА ОТПАДЪК	Отпадък от Ръквѐвен филтър за очистка на газа 130-ВФ-302 (Поток 30)	Нов отпадък	10 05 03* прах от димни газове	4545182.997 или '41° 37' 48.407"	9415147.423 или '25° 24' 22.698"	1.100
3	130 МН 303 КОНТЕЙНЕР ЗА ОТПАДЪК	В случай на енергиен блокаж, опасният отпадък от 130-ВФ-302 ще бъде разтоварен в Реактора за	-	10 05 03* прах от димни газове	4545169.697 или '41° 37' 47.977"	9415148.023 или '25° 24' 22.731"	1.100

		активен въглен. Алтернатива при авария. Това не е отделен поток и/или отпадък					
--	--	---	--	--	--	--	--

Относно отпадъците/праховете от филтрите, съществува следната рециркулация:

- Прахът, събран в обезпрашителния филтър (110-DF-101) се събира в мобилен контейнер 110-MH-101, който го връща обратно в бункера за суровината и се осъществява рецикл в системата.
- Прахът, събран в обезпрашителен филтър (120-DF-201) на силоза за вар (120-SL-201), се връща обратно в силоза.
- Прахът, събран в обезпрашителния филтър (140-DF-401) на силоза за готов продукт (140-SL-401), се връща обратно в силоза.
- Прахът, събран в обезпрашителния филтър 130-FN-303 на силоза за калциев хидрооксид (130-SL-301), се връща обратно в силоза.



Фиг. 6 Място за съхранение на опасен отпадък генериран от Ръкьвен филтър за очистка на газа

А. Опасни отпадъци

Калциев сулфит-сулфатен шлам (кек), отделян в камерна филтър преса, Шламът е твърдата фракция в суспензията, получавана в мокрия скруббер за очистка на технологичните газове от велц – пещта.

Код 06 03 13* Твърди соли и разтвори, съдържащи тежки метали..

Количество 9 тона/годишно (1.144 kg/h твърда маса), респ. 0.03 т/24 часа.

Поради промени в технологичната схема и отпадането на скрубера отпада и генерирането на отпадъка с код 06 03 13*

Б/ Образуване на производствени отпадъци

Велц – клинкер

Клинкерът отпада от Велц инсталация за преработка на цинк-съдържащи материали. Генерираният клинкер се транспортира и складира на определена площадка до Велц инсталацията за съхранение до последващо предаване за оползотворяване, обезвреждане или продажба.

Код 10 05 01 Шлаки от първия и втория етап на производство

Очакваното количество на отпадъка се променя от – 123 853 т/годишно на 154 044 т/годишно (от 15.638 t/h на 19.450 t/h)

С настоящата промяна в ИП се предвиждат гореописаните промени във вида и количеството отпадъци, които се очаква да се генерират от дейността на Велц инсталацията спрямо разгледаното в ДОВОС (одобрен с Решение по ОВОС № ХА-2- 4/2019 г.).

9. Отпадъчни води:

(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.)

В съответствие с изложеното в одобрения ДОВОС (Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019г.), по време на експлоатация на Велц инсталацията ще се формират четири потока отпадъчни води - производствени отпадъчни води, дъждовни води от площадката, охлаждащи води (индиректно охлаждане на съоръжения) и битово-фекални води.

Първите два потока се отвеждат по самостоятелна канализация за по-нататъшно третиране в действащата пречиствателна станция за замърсени води (ПСОВ) и след очистване се заустват в язовир „Студен кладенец“. Потокът охлаждащи води се отвежда по самостоятелна канализация и директно се зауства в язовир „Студен кладенец“. Битово-фекалните води се отвеждат в самостоятелна площадкова битово- фекална канализация и се включват към градската канализация, за пречистване в ГПСОВ.

Технологичната схема на пречистване на отпадъчни производствени и дъждовни води в действащата ПСОВ на площадката на „ХАРМОНИ 2012“ ЕООД се запазва без промяна.

Управлението и третирането на битово-фекални води също не се променя. Тези води се включват към битово-фекалната канализация на гр. Кърджали, от където се отвеждат до ГПСОВ за пречистване.

Схемата на локална пречиствателна станция (ЛПС) и каломаслоуловител на депо за опасни отпадъци на „ХАРМОНИ 2012“ ЕООД не се променят.

С настоящата промяна в ИП не се предвижда изменения във вида на потоците отпадъчни води, генерирани на площадката, както и не се предвиждат изменения в емисиите, количеството и състава на отпадъчните охлаждащи и производствени води от Велц инсталацията.

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

(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)

Както е отбелязано в одобрения ДОВОС (Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г.) в обхвата на Приложение № 1 към Наредбата за предотвратяване на големи аварии и ограничаване на последствията от тях и Приложение № 3 на ЗООС опасните вещества, които ще се използват в процеса на експлоатация на Велц инсталацията са природен газ (CAS № 8006-14-2) - гориво за Велц инсталацията и компресиран газ (CAS № 8006-14-2) – алтернативно гориво за Велц инсталацията и смазочни масла (CAS № 64742-19- 4) - за текущо обслужване на действащите съоръжения. Дизелово гориво за аварийен дизел генератор (CAS № 68334-30-5)

Като опасни вещества в ДОВОС са включени и опасни отпадъци, които ще се генерират от дейността на Велц инсталацията, както следва:

- ✓ Утайки, съдържащи опасни вещества от други видове пречистване на промишлени отпадъчни води, код. 19 08 13*;
- ✓ Абсорбенти. филтърни материали (включително маслени филтри, неупоменати другаде), кърпи за изтриване, предпазни облекла, замърсени с опасни вещества, код 15 02 02*;
- ✓ Луминесцентни тръби и други отпадъци, съдържащи живак, код 20 01 21*.

С промяна в ИП, одобрена със становище на РИОСВ Хасково с техен изх.№ ПД-1297/06.12.2019 г. е включена дейност по рециклиране на отработения активен въглен, чрез връщане във велц шихтата на вход на Велц пещта. С настоящата промяна се предвижда отработения активен въглен да напуска инсталацията чрез поток 30, като същия се явява съставна част от потока на отпадъка, класифициран с код 10 05 03* прах от димни газове.

В изготвената информация и оценка по чл.99б от ЗООС към одобрен ДОВОС (Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г.) е изложена следната информация:

В таблици № 3-1, 3-2 и 3-3 от изготвената информация и оценка по чл.99б от ЗООС към одобрен ДОВОС (Решение по ОВОС № ХА-2-4/2019 г.) е представена информация за максималните опасни вещества и опасни отпадъци (от бъдещата дейност на „Хармони 2012“ ЕООД и отпадъци по „стари щети“), които ще са налични на площадката на Нов цинков завод.

С настоящата промяна в ИП се предвижда промяна във вида на опасните производствени отпадъци от бъдещата дейност на Нов цинков завод и Велц – инсталация, като от Таблица № 3-2 от оценка по чл.99б от ЗООС към ДОВОС отпада следния ред:

Наименование CAS № ЕС №	Код на отпадъка	Категория/и на опасност съгд. Регламент (ЕО) № 1272/2008	Класификация съгласно приложение №3 към чл.103, ал.1 ЗООС	Проектен капацитет (в м3 и тонове)	Налично количество (в м3, т) /*	Физична форма на веществото и състав
Калциев сулфит-сулфатен шлам (кек)	06 03 13*. Твърди соли и разтвори, съдържащи тежки метали (сулфит-сулфатна утайка	Регламент № 1357 НР 14 „Токсични за околната среда“ По Наредба № 2, Прилож. 4 (С6, С7, С18); НР 14 – не е в обхвата на Приложение 2 от Наредба 2, но е в Приложение 3 от ЗУО	Е 2	Съхранява се на временна площадка с площ 24 м ² . Степен на запълване – 80 %, 1.5 тона	1.5	Твърд отпадък, получен след филтруване на сулфит – сулфатна суспензия

Към същата тази таблица Таблица № 3-2 от оценка по чл.99б от ЗООС към ДОВОС трябва да бъдат добавени следните редове:

Наименование CAS № ЕС №	Код на отпадъка	Категория/и на опасност съгд. Регламент (ЕО) № 1272/2008	Класифика- ция съглас но при- ложение №3 към чл.103, ал.1 ЗООС	Проектен капацитет (в m3 и тонове)	Налично количество (в м3, т) /*	Физична форма на веществото и състав
Отпадък от Ръквѐвен филтър за очистка на газа	10 05 03* прах от димни газове	Съгласно Регламент № 1357: „Токсични за околната среда“ HP14 (H 411)	Част 1, Раздел „Е“- Е2	Ще се съхранява в две клетки разположени в Склад концентрати. Капацитетът на клетка 1 е 3000 t, а на клетка 2 е 2000 t или общо 5000 t.	5000	Твърд отпадък, получен след Ръкавен филтър за очистка на газа

Към таблица Таблица № 3-1 от оценка по чл.99б от ЗООС към ДОВОС трябва да бъдат добавени и/или ревизирани следните редове:

Химично наименов ание	CAS №	ЕС №	Категория на опасност съгласно Регламент (ЕО) № 1272/2008 за класифицирането, етикирането и опаковането на вещества и смеси (CLP) (ОВ, L 353/1 от 31.12.2008	Класификаци я съгласно Приложение № 3 към чл. 103, ал. 1 ЗООС	Проектен капацитет на технологичн ото съоръжение (в тонове)	Налично количес- тво (в тонове) /*	Физични свойства
1	2	3	4	5	6	7	8
Компресир ан газ	8006-14-2	232-343-9	По Таблица 3.1 Flam. Gas 1 H220	Част 1, колона 1 на Прилож. № 3 на ЗООС P2 Под № 18 на колона 1, част 2 P2	21	0	Газ 0.600 – 0.700 kg/m3 / 0,614 kg- при 20°C и 1 atm./
Сярна киселина (Sulphuric acid)	7664-93-9	231-639-5	Met. Corr. 1 H290 Skin Corr. 1A H314 Eye Dam. 1 H318	Не попада в Приложение № 3 към чл. 103, ал. 1 ЗООС	0,005	0	безцветна вискозна течност, Плътност 1,84 g·cm-3 (20 °C)
Солна киселина (Hydrochl oric acid)	7647-01-0	231-595-7	Met. Corr. 1 H290 Skin Corr. 1B H314 Eye Dam. 1 H318 STOT SE 3 H335	Не попада в Приложение № 3 към чл. 103, ал. 1 ЗООС	0,01	0	безцветна течност, Плътност 1,19 g·cm-3

Азотна киселина (Nitric acid)	7697-37-2	231-714-2	Met. Corr. 1 H290 Acute Tox. 3 H331 Skin Corr. 1B H314 Eye Dam. 1 H318	Част 1, Колона 1 на Приложение № 3 H 2, Категория на опасност 3	0,01	0	безцветна течност, Плътност 1,51 g·cm ⁻³
Флуорово дородна киселина (Hydrofluoric acid)	7664-39-3	231-634-8	Acute Tox. 2 H300 Acute Tox. 1 H310 Acute Tox. 2 H330 Skin Corr. 1B H314 Eye Dam. 1 H318	Част 1, Колона 1 на Приложение № 3 H 1, Категория на опасност 1	0,002	0	безцветна течност, Плътност 1,15 g·cm ⁻³
Оцетна киселина (Acetic acid)	64-19-7	200-580-7	Flam. Liq. 3 H226 Skin Corr. 1B H314 Eye Dam. 1 H318	Част 1, Колона 1 на Приложение № 3 P5б, Категория на опасност 3	0,005	0	безцветна течност, Плътност 1,049 g·cm ⁻³
Перхлорна киселина (Perchloric acid)	7601-90-3	231-512-4	Ox. Liq. 1 H271 Met. Corr. 1 H290 Skin Corr. 1A H314 Eye Dam. 1 H318	Част 1, Колона 1 на Приложение № 3 P8, Категория на опасност 1	0,002	0	безцветна течност, Плътност 1.768 g·cm ⁻³
Амонячна вода (Ammonium hydroxide)	1336-21-6	215-647-6	Skin Corr. 1B H314 Aquat. Acute 1 H400 Aquat. Chronic 2 H411 STOT SE 3 H335	Част 1, Колона 1 на Приложение № 3 E1, Категория на опасност 1 Част 1, Колона 1 на Приложение № 3 E2, Категория на опасност 2	0,01	0	безцветна летлива течност, Плътност 0.905 g·cm ⁻³
Натриев пероксид (Sodium peroxide)	1313-60-6	215-209-4	Ox. Liq. 1 H271 Skin Corr. 1A H314 Eye Dam. 1 H318	Част 1, Колона 1 на Приложение № 3 P8, Категория на опасност 1	0,002	0	Твърдо вещество

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):

.....

Моля цялата бъдеща изходяща от РИОСВ кореспонденция по настоящото ИП освен на официалния адрес за кореспонденция на Възложителя да бъде паралелно изпращана и на предоставената електронна поща за контакт, а именно: e-mail: d.sotirov@multi-ecoconsult.com

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 уведомителя:
 - 3.1. допълнителна информация/документация, поясняваща инвестиционното предложение – **уведомление за класификация по чл.103 от ЗООС;**
 - 3.2. картен материал, схема, снимков материал, актуална скица на имота и др. в подходящ мащаб.
4. Електронен носител – 1 бр.
5. Желая писмото за определяне на необходимите действия да бъде издадено в електронна форма и изпратено на посочения адрес на електронна поща.
6. Желая да получавам електронна кореспонденция във връзка с предоставяната услуга на посочения от мен адрес на електронна поща.

Дата:04.2021 г.

Уведомител: