|  |  |  |
| --- | --- | --- |
|  | |  |
|  | | Katowice, 28 sierpnia 2025 r.  Nr sprawy: OE-WS-PZ.7222.151.2024  Nr pisma: OE-WS-PZ.KW-01199/25 Za dowodem doręczenia | |
|  | |  |
| **Decyzja nr** | **3165/OE/2025** | |
| **Organ wydający:** | **Marszałek Województwa Śląskiego** | |
| w sprawie | wniosku o zmianę pozwolenia zintegrowanego | |
| na podstawie | art. 163 ustawy z dnia 14 czerwca 1960 r. Kodeks postępowania administracyjnego (t. j. Dz. U. z 2024 r.  poz. 572 ze zm., dalej: ustawa Kpa) oraz na podstawie art. 181 ust. 1 pkt. 1, 183 ust. 1, 184 ust. 1 art. 192,  art. 211, art. 214 ust. 5 i 378 ust. 2a ustawy z dnia 27 kwietnia 2001 r. Prawo ochrony środowiska  (t. j. Dz. U. z 2025 r. poz. 647, dalej: ustawa POŚ) | |
| Po rozpoznaniu wniosku przedstawiciela spółki JSW KOKS S.A. z siedzibą w Zabrzu, o zmianę pozwolenia zintegrowanego  **orzekam:**  zmienić warunki pozwolenia zintegrowanego, udzielonego decyzją Marszałka Województwa Śląskiego nr 1257/OS/2017 z dnia 21 kwietnia 2017 r. (zmienioną decyzjami Marszałka Województwa Śląskiego nr 2813/OS/2020 z dnia 26 października 2020 r., nr 3229/OS/2021 z dnia 27 września 2021 r., nr 2014/OE/2024 z dnia 7 czerwca 2024 r. oraz nr 2549/OE/2024 z dnia 19 lipca 2024 r.) dla instalacji spalania paliw,  o nominalnej mocy nie mniejszej niż 50 MWt (Elektrociepłownia Radlin), zlokalizowanej na terenie Koksowni Radlin, przy ul. Hutniczej 1 w Radlinie, eksploatowanej przez spółkę JSW KOKS S.A. z siedzibą w Zabrzu, przy ul. Pawliczka 1 (NIP: 6292256576, Regon: 278093210), w następujący sposób: | | |

1. W części **I** pozwolenia zintegrowanego, pn. **Rodzaj i parametry instalacji**,

punkt **I.1. Prowadzący instalację i lokalizacja instalacji**

otrzymuje brzmienie:

„**I.1. Prowadzący instalację i lokalizacja instalacji**

1. **Prowadzący instalację IPPC**

|  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| **L.p.** | **Nazwa prowadzącego instalację IPPC** | **Siedziba prowadzącego instalację** | | | **REGON** | **NIP** |
| **Ulica  i numer** | **Kod** | **Miasto** |
| 1 | **JSW KOKS S.A.** | Pawliczka 1 | 41-800 | Zabrze | 278093210 | 629-225-65-76 |

1. **Instalacja IPPC objęta pozwoleniem zintegrowanym**

| **L.p.** | **Nazwa instalacji IPPC** | **Adres instalacji** | **Branża IPPC** | **Kwalifikacja przedsięwzięcia** | **Liczba instalacji tej branży** | | **Numery ewidencyjne działek,  na których zlokalizowana jest dana instalacja** |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| 1 | **Elektrociepłownia Radlin** - instalacja spalania paliw o nominalnej mocy nie mniejszej  niż 50 MWt | Ul. Hutnicza 1  44-310  Radlin | 1.1 | § 2 ust. 1 pkt 3\* | | 1 | 4749/420, 4750/420, 4751/420, 4787/420, 4788/420, 4789/420, 4790/420 4791/420 (obręb ewidencyjny 0001 Radlin) |

\* rozporządzenie Rady Ministrów z dnia 10 września 2019 r. w sprawie przedsięwzięć mogących znacząco oddziaływać na środowisko (t. j. Dz. U. z 2019 r. poz. 1839 z późn. zm.)

1. **Instalacje powiązane technologicznie z instalacją IPPC, objęte pozwoleniem zintegrowanym**

|  |  |  |
| --- | --- | --- |
| **L.p.** | **Nazwa instalacji powiązanej technologicznie** | **Adres instalacji** |
|
| 1 | Maszynownia z jednym turbozespołem. | ul. Hutnicza 1  44-310  Radlin |
| 2 | Gospodarka gazem koksowniczym |
| 3 | Gospodarka olejowa |
| 4 | Gospodarka olejem turbinowym |
| 5 | Gospodarka sprężonym powietrzem |
| 6 | Gospodarka wodno-chemiczna |
| 7 | Gospodarka wodą amoniakalną |
| 8 | Część elektryczna i wyprowadzenie mocy |
| 9 | Awaryjno-rezerwowa kotłownia |

”

1. W części **I** pozwolenia zintegrowanego, pn. **Rodzaj i parametry instalacji**,

w punkcie **I.2. Rodzaj i parametry instalacji**,

podpunkt **I.2.A.** **Instalacja IPPC: instalacja spalania paliw**

otrzymuje brzmienie:

„**I.2.A.** **Instalacja IPPC: instalacja spalania paliw**

Elektrociepłownia Radlin, eksploatowana przez spółkę JSW KOKS S.A. z siedzibą   
w Zabrzu, jest instalacją do energetycznego spalania paliw w celu produkcji energii elektrycznej i energii cieplnej, o łącznej nominalnej mocy cieplnej wprowadzonej   
w paliwie 104 MWt.

**Kotły parowe**

W Elektrociepłowni Radlin zostały zainstalowane dwa kotły parowe. Wydajność nominalna każdego z kotłów, odpowiada nominalnej ilości gazu koksowniczego, doprowadzanego do bloku (10 500 Nm3/h). Wydajność maksymalna odpowiada maksymalnej ilości gazu koksowniczego, doprowadzanego do bloku – 11 500 Nm3/h. Kotły zostały zabudowane w budynku kotłowni, stanowiącym, wraz z maszynownią, budynek główny bloku. Instalacja wykorzystuje palniki, pozwalające na spalanie gazu koksowniczego oraz oleju opałowego lekkiego.

Podstawowe dane i parametry techniczne kotła:

|  |  |  |
| --- | --- | --- |
| **Parametr** | **Jednostka** | **Wartość** |
|
| Ilość kotłów | sztuka | 2 |
| Wydajność nominalna | t/h (100%) | 60 |
| Zakres wydajności | % | 30 - 110 |
| Ciśnienie pary wylotowej | bar | 44 |
| Temperatura pary wylotowej | °C | 440 |
| Temperatura wody zasilającej | °C | 110 |
| Temperatura spalin wylotowych | °C | 150 |
| Sprawność obliczeniowa | % | 93 |
| Nominalna moc cieplna w paliwie (max) | MWt | 52 × 2 = 104 |

Para świeża, generowana w obydwu kotłach, będzie zasilać jedną turbinę upustowo- kondensacyjną. Spaliny z obydwu kotłów, po ich odpowiednim oczyszczeniu   
w układzie odazotowania spalin SCR i układzie odsiarczania spalin IOS, odprowadzane będą do otoczenia poprzez jeden, dwuprzewodowy komin (jeden przewód kominowy na kocioł).

**Charakterystyka stosowanych paliw:**

Paliwem podstawowym dla obu kotłów będzie, pochodząca z procesu technologicznego baterii Koksowni Radlin, nadwyżka (w stosunku do potrzeb technologicznych Koksowni) odsiarczonego gazu koksowniczego.

Parametry oraz skład chemiczny gazu koksowniczego

| **Parametr** | **Jednostka** | **Wartość** |
| --- | --- | --- |
| Nominalna ilość | Nm3/h | 21 000 |
| Nadciśnienie robocze przed stacją wentylatorów | kPa | 3 ÷ 5,5 |
| Nadciśnienie za stacją wentylatorów | kPa | ~ 6 |
| Zakres temperatur przed podgrzewaczem | ºC | +5 ÷ +35 |
| Wodór | % | 53 – 59 |
| Metan | 20 – 28 |
| Tlenek węgla | 5,5 – 10 |
| Dwutlenek węgla | 1,5 – 3 |
| Węglowodory | 2 – 3,5 |
| Azot | 4 – 8 |
| Tlen | 0,3 - 1 |

Ponadto, w gazie znajdują się także: amoniak, benzol, naftalen, H2S, HCN,   
pył i substancje smoliste.

Paliwem dodatkowym (rezerwowym) w bloku energetycznym, będzie olej opałowy lekki wg normy PN-C-9602, zaliczany do III klasy niebezpieczeństwa pożarowego. Paliwo rezerwowe będzie zabezpieczać potrzeby na ciepło technologiczne Koksowni Radlin w okresowych przerwach w dostawie gazu koksowniczego – opalanie kotłów instalacji olejem opałowym lekkim, stanowić będzie pracę instalacji w warunkach odbiegających od normalnych.

Charakterystyka oleju opałowego lekkiego:

| **Parametr** | **Jednostka** | **Wartość** |
| --- | --- | --- |
| Wartość opałowa | MJ/kg | 42,6 |
| Gęstość w temperaturze 15oC | g/ml | 0,86 |
| Temperatura zapłonu | °C | 56 |
| Lepkość kinematyczna w temperaturze 20oC | mm2/s | < 6,0 |
| Zawartość siarki | % | < 0,1 |
| Zawartość wody | mg/kg | < 200 |

Zużycie energii na potrzeby własne całej instalacji (bloku) wynosi:   
ok. 19 029 MWh/rok. Stąd wskaźnik normalnego zużycia na 1 MWh wytworzonego produktu wynosi: ok. 8,9%.

Sprzedaż energii: ok. 195 408 MWh/rok.

Zużycie własne ciepła: 2 200 GJ/rok.

Przewidywana roczna sprawność energetyczna: ok. 45%.

Zużycie gazu koksowniczego: ok. 177 887 tys. Nm3/rok.

Zużycie oleju opałowego lekkiego: ok. 87,9 Mg/rok.

**Instalacja odazotowania SCR**

W celu zapewnienia emisji NOx na wymaganym poziomie, na kanale spalin, przed

podgrzewaczem wody w kotle, zostanie zabudowany reaktor SCR. Zasadniczą częścią systemu SCR jest katalityczny reaktor, zawierający katalizator. Jako podłoże, służyć będą ceramiczne elementy, zabudowane w dwóch rzędach po trzy moduły   
(2 x 3 szt.) w całym przekroju kanału spalin, współprądowo z przepływem spalin,   
w postaci „plastrów miodu". Przewidziano zastosowanie jednej warstwy katalitycznej oraz przestrzeń do zabudowy dodatkowej warstwy w przyszłości, po zaostrzeniu

wymogów środowiskowych.

W technologii SCR stosuje się środek redukcyjny, jakim jest amoniak, uzyskany

z odparowania wody amoniakalnej, który przekształca formy NOx na N2 i parę wodną. Amoniak jest wprowadzany do kanału spalin przed reaktorem SCR

i zmieszany/rozpylany z powietrzem przed momentem wtrysku. Reagent procesu odazotowania w postaci wody amoniakalnej, o stężeniu do 24%, będzie

magazynowany w zbiorniku. Instalacja do odparowania wody amoniakalnej,

zlokalizowana będzie w pobliżu reaktora SCR.

Z układu parownika, amoniak, jako para przegrzana, kierowany będzie do układu rozcieńczającego, w którym będzie się mieszał z powietrzem. Rozcieńczony powietrzem amoniak zostanie skierowany do rusztu dyszowego, za pomocą którego zostanie równomiernie wtryśnięty do strumienia spalin, co zapewni efektywne działanie instalacji SCR.

**Instalacja odsiarczania spalin (IOS)**

Instalacja ta pozwalać będzie na usunięcie ze spalin zanieczyszczeń, o charakterze kwaśnym, wśród których największe znaczenie ma dwutlenek siarki. Działanie instalacji odsiarczania spalin, opiera się na chemicznych reakcjach sorbentu, wprowadzanego do spalin (wapna hydratyzowanego) i zanieczyszczeń kwaśnych

w nich zawartych w reaktorach IOS. Powstający w wyniku tych reakcji, tzw. produkt poprocesowy lub produkt poreakcyjny, jest następnie usuwany ze spalin w wyniku odpylania. Instalacja ta składa się z dwóch identycznych ciągów technologicznych (każdy przewidziany do pracy z jednym kotłem, z możliwością przełączania spalin

z kotłów na poszczególne ciągi IOS).

Kanały spalin pobierać będą spaliny z podgrzewaczy powietrza kotłów parowych

nr 1 i nr 2. Spaliny w każdym ciągu IOS, skierowane zostaną kolejno na reaktor, filtr tkaninowy, wentylator ciągu, tłumik hałasu i przetłaczane będą do komina.   
Każdy ciąg technologiczny będzie posiadał również bypass, służący   
do przekierowania spalin, z pominięciem reaktora IOS i filtra, poprzez wentylator ciągu spalin, bezpośrednio do komina. Sorbentem w zastosowanej technologii będzie wapno hydratyzowane Ca(OH)2. Wapno to magazynowane będzie

w zbiorniku technologicznym, o pojemności 60 m3 (zbiornik ten pozwoli   
na zapewnienie co najmniej 7-dniowej retencji sorbentu). Sorbent będzie wprowadzany pneumatycznie do reaktorów odsiarczania, gdzie będzie reagował chemicznie z zanieczyszczeniami kwaśnymi, zawartymi w spalinach. Spaliny

w reaktorach będą chłodzone przez odparowywanie drobno rozpylonej wody, przy czym ilość wody do rozpylenia, będzie kontrolowana zgodnie z nastawioną temperaturą procesową w reaktorze.

Drugim etapem oczyszczania spalin w każdym ciągu IOS będzie filtr workowy, służący do dokładnego oczyszczania spalin z pyłów, głównie wytworzonego produktu poreakcyjnego. Większość produktu poreakcyjnego będzie zawracana do reaktorów IOS, co pozwala na lepsze wykorzystanie sorbentu. Nadmiar produktu poprocesowego, nie zawracanego do układu recyrkulacji, zostanie odprowadzony

do zbiornika magazynowego, o pojemności całkowitej 60 m3, co gwarantuje

7-dobowy okres retencji. Produkt poreakcyjny będzie okresowo odbierany przez uprawionych odbiorców. W celu odprowadzenia oczyszczonych spalin będą

one podawane przez dwa wentylatory ciągu spalin (po jednym z każdego kotła)

i poprzez tłumiki akustyczne, w postaci prostopadłościennych kanałów do komina.

**Komin oraz stacja kontenerowa poboru próbek (CEMS)**

Spaliny z obydwu kotłów, po ich odpowiednim oczyszczeniu (SCR i IOS), odprowadzane będą do otoczenia, poprzez jeden, dwuprzewodowy komin (jeden przewód kominowy na kocioł) stalowy, o wysokości 102 m i średnicy każdego przewodu 1,4 m. Ze względu na moc zainstalowanych kotłów, zastosowane urządzenia poboru próbek będą umożliwiać ciągłe monitorowanie emisji spalin

z bloku energetycznego. Sondy pomiarowe zostaną zabudowane na rurze spalinowej na kominie, z dostępem z poziomów obsługowych.”

1. W części **I** pozwolenia zintegrowanego, pn. **Rodzaj i parametry instalacji**,

w punkcie **I.2. Rodzaj i parametry instalacji**,

podpunkt **I.2.B. Instalacje powiązane technologicznie z instalacją IPPC**

otrzymuje brzmienie:

„**I.2.B. Instalacje powiązane technologicznie z instalacją IPPC**

**I.2.B.1. Maszynownia z jednym turbozespołem**

Turbozespół został zlokalizowany w budynku maszynowni. Poza turbozespołem, maszynownia wyposażona jest w urządzenia i instalacje pomocnicze bloku. Zainstalowany jest jeden turbozespół, z turbiną kondensacyjno-upustową.

Turbozespół parowy, typu upustowo-kondensacyjnego, zasilany jest parą świeżą   
z dwóch kotłów parowych oraz wyposażony w jeden upust regulowany, dwa upusty nieregulowane i osiowy wylot do kondensatora. Para z upustu regulowanego będzie wykorzystywana do podgrzewania wody grzewczej w wymienniku ciepłowniczym.

Nadwyżka pary ponad zapotrzebowanie na ciepło, będzie wykorzystywana w całości do produkcji energii elektrycznej w części kondensacyjnej turbiny parowej.

Urządzenia i instalacje pomocnicze turbozespołu:

* skraplacz,
* wymiennik ciepłowniczy,
* system oleju smarnego i regulacyjnego,
* system pary dławnicowej,
* system wytwarzania i utrzymania próżni (pompy próżniowe 2 x 100%),
* podgrzewacz regeneracyjny kondensatu (NP),
* przekładnia,
* generator wraz z urządzeniami pomocniczymi,
* system sterowania i zabezpieczenia turbiny.

Podstawowe dane i parametry techniczne turbozespołu:

| **Parametr** | **Jednostka** | **Wartość** |
| --- | --- | --- |
| Nominalny przepływ pary na wejściu | t/h | ok. 120 |
| Maksymalny przepływ pary na wejściu | t/h | ok. 132 |
| Ciśnienie pary na wejściu | bar | ok. 42 |
| Temperatura pary na wejściu | oC | ok. 438 |
| Ciśnienie pary wyjściowej (do skraplacza) | bar | 0,03 – 0,066 |
| Maksymalna moc elektryczna turbozespołu | MWe | 30 |
| Przepływ wody chłodzącej przez skraplacz | t/h | 4 280 |

**I.2.B.2. Gospodarka gazem koksowniczym**

Podstawowym paliwem dla nowoprojektowanego bloku jest gaz koksowniczy, który będzie doprowadzony nowoprojektowanym rurociągiem. W tym celu, gaz zostanie pobrany z istniejącego rurociągu DN1000, doprowadzającego obecnie gaz   
do pochodni.

W skład instalacji technologicznych, związanych z układem gazu koksowniczego, wchodzą:

* stacja kontenerowa analizatora gazu,
* stacja wentylatorów gazu,
* stacja podgrzewu gazu,
* rurociąg transportowy gazu koksowniczego.

Stacja kontenerowa analizatora gazu będzie wykorzystywana w celu pomiaru składu gazu koksowniczego, wykorzystywanego w procesie spalania paliw nowej elektrociepłowni. Z kolei stacja wentylatorów gazu oraz stacja podgrzewu gazu, wykorzystywane będą do odpowiedniego przygotowania paliwa gazowego, przed jego spaleniem w kotłach parowych.

Na nowym rurociągu gazu koksowniczego z Koksowni Radlin, zabudowane zostaną   
dwa wentylatory z przetwornikami częstotliwości, regulujące ciśnienie gazu koksowniczego. Rurociąg będzie posadowiony na nowej estakadzie. Przed budynkiem kotłowni na rurociągu gazu, zabudowana zostanie stacja podgrzewu gazu. Głównym elementem stacji będzie wymiennik rurowy, w którym   
gaz koksowniczy będzie podgrzewany. W celu magazynowania gazu koksowniczego, wybudowany zostanie mokry naziemny zbiornik gazu koksowniczego, o pojemności użytecznej 6 000 m3, wraz z wyposażeniem oraz króćcami i przyłączami bezpośrednio do niego należącymi, a także niezbędnymi instalacjami, w tym rurociągiem doprowadzającym gaz do zbiornika.

Zbiornik magazynowy gazu koksowniczego, służyć będzie do przyjmowania nadmiaru gazu koksowniczego, związanego z okresowymi przerwami w opalaniu baterii koksowniczej Koksowni Radlin, a także wyrównaniu wahań ciśnienia gazu w sieci. Zbiornik gazu oraz główne rurociągi gazu, zlokalizowane będą na terenie Koksowni Radlin i będą stanowić obiekty i urządzenia przynależne do instalacji Koksowni, niepowiązane technologicznie z nowoprojektowaną instalacją energetycznego spalania paliw. Jedynie fragment gazociągu, od punktu wpięcia do istniejącego rurociągu gazu na terenie Koksowni, do budynku głównego nowej Elektrociepłowni,   
o długości ok. 190 m, stanowi instalację powiązaną technologicznie z instalacją energetycznego spalania paliw.

**I.2.B.3. Gospodarka olejowa**

Paliwem dodatkowym w nowoprojektowanym bloku energetycznym będzie olej opałowy lekki, który stanowić będzie zabezpieczenie potrzeb na ciepło technologiczne Koksowni Radlin, w okresowych przerwach w dostawie gazu koksowniczego. Pojemność zbiornika oleju przewidziana jest na 10 godzin pracy. Olej opałowy odbierany będzie z cystern samochodowych za pomocą osobnego stanowiska   
do rozładunku oleju lekkiego (pompa rozładunkowa z niezbędnym oprzyrządowaniem), z wykorzystaniem istniejącej tacy rozładunkowej służącej   
do rozładunku innych mediów. Istniejące stanowisko rozładowcze, wykonane w formie szczelnej tacy, będzie zmodernizowane i będzie posiadało możliwość odprowadzenia ścieków olejowych do separatora oleju. Podczas rozładunku olej spłynie grawitacyjnie do pompy rozładowczej usytuowanej w okolicy pompy oleju płuczkowego,   
a następnie będzie przetłoczony do zbiornika magazynowego.

Do magazynowania oleju opałowego lekkiego, przewidziano jeden zbiornik dwupłaszczowy, naziemny, poziomy, o pojemności umożliwiającej pracę bloku przez   
10 godzin, co odpowiada ok. 30 m3. Do transportu paliwa lekkiego w kierunku nowej kotłowni, przewidziano budynek pompowni, w którym zabudowane będą dwa ciągi, składające się z filtra średnio-dokładnego, agregatu pompowego (z falownikiem) oraz filtra dokładnego. Każdy z ciągów o przepustowości 100%.

Jeden ciąg będzie pracował jako podstawowy, natomiast drugi stanowi rezerwę. Układ transportu oleju opałowego lekkiego będzie wyposażony w zawór regulacyjny, utrzymujący stałe ciśnienie przed kotłem. Rurociągi transportujące olej poza obiektami, będą wyposażone w elektryczny system utrzymywania wymaganej temperatury min. +5°C oraz będą zaizolowane. Ponadto, na poczet funkcjonowania kotłowni awaryjno-rezerwowej, instalacja ta również wyposażona będzie w zbiornik   
do magazynowania oleju opałowego lekkiego, o pojemności około 30 m3.

**I.2.B.4. Gospodarka olejem turbinowym**

Napełnienie olejem czystym układu, przewiduje się ze stanowiska olejowego, usytuowanego w maszynowni. Stanowisko olejowe będzie wykonane w formie szczelnej, wyspadkowanej posadzki, zabezpieczonej powłokami chemoodpornymi. Napełnienie olejem czystym zbiornika przyturbinowego, odbywać się będzie przy użyciu typowego paletopojemnika, wyposażonego w samozasysającą pompę rozładowczą i posadowionego na mobilnej wannie wychwytowej. Opróżnianie zbiornika przyturbinowego, odbywać się będzie w podobny sposób do podstawionego paletopojemnika.

Spust ścieków olejowych z urządzeń, tj. filtrów, chłodnic itp., odbywać się będzie grawitacyjnie, do zbiornika ścieków olejowych, o przewidywanej pojemności V=~1 m³.   
Ze zbiornika ścieków będzie istniała możliwość przepompowania zużytego oleju (ścieków) do podstawionej autocysterny. Opróżnianie i napełnianie odbywać   
się będzie w wydzielonym miejscu (stanowisku rozładowczo-załadowczym), w pobliżu zbiornika oleju przyturbinowego. Ewentualne wycieki oleju będą zbierane ręcznie   
i neutralizowane.

**I.2.B.5. Gospodarka sprężonym powietrzem**

Przewidywane zużycie sprężonego powietrza w bloku energetycznym wynosić będzie ~ 425 Nm³/h. Na potrzeby wytwarzania sprężonego powietrza, przyjęto dwie sprężarki śrubowe, ulokowane w budynku głównym. Jedna sprężarka będzie pracować jako podstawowa, natomiast druga stanowi rezerwę. Każda ze sprężarek ma zabudowane filtry (zgrubny, dokładny i odpylający), separator oleju oraz jest połączona   
z osuszaczem adsorpcyjnym. Instalacja posiada jeden zbiornik buforowy sprężonego powietrza AKPiA (V = 6 000 l) oraz jeden zbiornik sprężonego powietrza nieosuszonego (V = 10 000 l), służącego do zasilania palników kotła podczas pracy na oleju lekkim (jako czynnik atomizujący) oraz do modułu przygotowania reagenta   
w układzie SCR kotła. Poprzez sieć sprężonego powietrza zasilane są wszystkie napędy pneumatyczne i inne wymienione powyżej.

**I.2.B.6. Gospodarka wodno-chemiczna**

Obieg wodno-parowy (kotłowy) to obieg wodny, stanowiący część instalacji energetycznego spalania paliw. W ramach prac związanych z budową Elektrociepłowni Radlin, przewiduje się budowę Stacji Uzdatnia Wody (SUW).

Stacja Uzdatniania Wody (SUW) będzie obejmowała:

* instalację demineralizacji - ilość wody wodociągowej, poddawana demineralizacji: 50 m3/h,
* instalacje przygotowania wody uzupełniającej obieg chłodzący (w tym również modernizowany układ chłodni wentylatorowej, która projektowana jest w ramach modernizacji instalacji benzolowni w Koksowni Radlin) - łączna ilość wody wodociągowej, poddawanej przygotowaniu: 105 m3/h (w tym ilość wody dla obiegu chłodni wentylatorowej planowanej instalacji energetycznego spalania paliw   
  81 m3/h),
* instalacje korekcji wody zasilającej i kotłowej (zlokalizowane w budynku kotłowni).

Źródłem wody dla stacji demineralizacji będzie woda wodociągowa.

Systemy wody chłodzącej, stanowiące obiegi wodne powiązane technologicznie   
z instalacją energetycznego spalania paliw to:

* główny układ wody chłodzącej, odpowiedzialny za odbieranie ciepła   
  w kondensatorze turbiny parowej, wyposażony w główne pompy wody chłodzącej oraz układ rurociągów,
* układ wody ruchowej dla chłodzenia urządzeń pomocniczych bloku, wyposażony w pompy wody ruchowej oraz układ rurociągów.

**I.2.B.7. Gospodarka wodą amoniakalną**

Na teren projektowanej Elektrociepłowni, reagent dla instalacji do redukcji NOx, 24% wodny roztwór amoniaku, dostarczony będzie za pomocą autocystern.

Stanowisko rozładunkowe będzie wykonane w formie szczelnej, wyspadkowanej tacy rozładunkowej, zabezpieczonej powłokami chemoodpornymi, przystosowanej   
do rozładunku autocysterny. Taca rozładunkowa, połączona zostanie   
ze studzienką/zbiornikiem, do której kierowane będą ewentualne wycieki wody amoniakalnej oraz woda deszczowa. Na połączeniu studzienki/zbiornika   
z kanalizacją, zabudowana zostanie zasuwa podziemna normalnie otwarta, zamykana jedynie na czas prowadzenia procesu rozładunku wody amoniakalnej (na czas rozładunku zasuwa będzie zamykana przez osobę odpowiedzialną za proces rozładunku). Nad tacą rozładunkową, wykonana zostanie wodna instalacja zraszaczowa, użytkowana jedynie z razie dużych wycieków, mająca za zadanie neutralizację gazowego amoniaku, wydzielającego się z rozlanej cieczy.

Studzienka/zbiornik rozładunkowa wyposażona będzie w pompę zanurzeniową   
do usuwania awaryjnych wycieków wody amoniakalnej. Ewentualne awaryjne wycieki wody amoniakalnej będą odprowadzane do zbiornika, o pojemności min. 6 m3.

Do celów magazynowych wody amoniakalnej, wykonany zostanie pionowy, bezciśnieniowy, dwupłaszczowy zbiornik magazynowy z detekcją wycieków

do przestrzeni międzypłaszczowej.

Zbiornik magazynowy będzie obiektem wolnostojącym, posadowionym na zewnątrz. Pojemność zbiornika magazynowego będzie zapewniać co najmniej 7-dniowy czas retencji. Minimalna pojemność zbiornika: ok. 30 m3. Gazowy amoniak usuwany

ze zbiornika, kierowany jest do płuczki gazowego amoniaku, wypełnionej substancją absorbującą (woda czysta). Woda amoniakalna o niewielkim stężeniu jest zawracana do zbiornika magazynowego. Konstrukcja absorbera zapewnia pełne rozpuszczenie się amoniaku w wodzie, dlatego przyjęto, że emisja gazowego amoniaku nie występuje.

W celu rozładunku i dozowania reagenta, wykonana zostanie pompownia, jako wiata,   
pod którą znajdować się układy pomp rozładunkowych i dozujących. Agregaty pompowe, posadowione zostaną na konstrukcji stalowej. Zadaniem pomp transportowych będzie zapewnienie ciągłego transportu preparatu do układu parownika w celu otrzymania gazowej mieszaniny redukującej. Reagent do pompy podawany będzie grawitacyjne ze zbiornika magazynowego. Ponadto instalacja wyposażona będzie w neutralizator oparów gazowego amoniaku, wyposażonego w pompę cyrkulacyjną cieczy wyczerpanej. Zadaniem neutralizatora będzie neutralizowanie gazowego amoniaku usuwanego ze zbiornika podczas jego eksploatacji.

**I.2.B.8. Część elektryczna i wyprowadzenie mocy**

Obiektami gospodarki elektroenergetycznej będą:

* budynek elektryczny wraz z nastawnią blokową,
* stanowisko transformatora odczepowego,
* stanowisko transformatora blokowego
* przedpole transformatorów,
* linie kablowe.

W budynku elektrycznym wraz z nastawnią blokową, zostaną zlokalizowane rozdzielnie komory transformatorów, pomieszczenie akumulatorów, kablownie oraz wentylatorownie. Poza tym przewiduje się lokalizację nastawni blokowej - część nieoperacyjna oraz część operacyjna, pomieszczenie inżyniera sytemu, pomieszczenie dyspozytora EC, szatnie, węzeł sanitarny i pomieszczenie socjalne.

Układ elektroenergetyczny będzie zbudowany jak klasyczny blok z transformatorem blokowym, zasilającym rozdzielnicę 6 kV BBA/BBB. Rozdzielnica będzie połączona kablem z istniejącą rozdzielnicą 6 kV „R1” Stacji Dozowania. Potrzeby własne będą zasilane przez transformatory 6/0,4 kV. Z Rozdzielnicy potrzeb własnych 0,4 kV BFA / BFB będzie zasilany układ napięcia gwarantowanego. Transformator blokowy będzie obniżał napięcie wyjściowe generatora do poziomu napięcia 6 kV.

Podstawową funkcją transformatora blokowego będzie wyprowadzenie mocy

z generatora do sieci 6 kV oraz zasilanie Koksowni Radlin z generatora. Transformator zasilający zasila potrzeby własne Koksowni Radlin oraz umożliwia wyprowadzenie energii z Elektrociepłowni do Krajowego Systemu Elektroenergetycznego linią o napięciu 110 kV.

Koksownia Radlin jest połączona z siecią 110 kV linią kablową 3x (XRUHKXS 1x150RM/95 64/110 (123) kV). Linia jest dwukierunkowa. Podczas rozruchu będzie   
zasilała blok, a po rozruchu będzie oddawała moc do sieci 110 kV. W stanie awaryjnym bloku linia będzie mogła zasilić rezerwowo Koksownię Radlin.   
W Koksowni Radlin jest zbudowane przedpole 110 kV transformatora zasilającego, wyposażone w układ wyłącznika, odłączników oraz przekładniki prądowe (pomiar   
i zabezpieczenia) oraz przekładniki napięciowe. Synchronizacja z siecią 110 kV będzie możliwa poprzez wyłącznik generatorowy na wyprowadzeniu mocy do sieci   
6 kV lub na wyłączniku przedpola 110 kV.

**I.2.B.9. Kotłownia awaryjno-rezerwowa**

Awaryjno-rezerwowa kotłownia wyposażona będzie w:

* kocioł K3, opalany olejem opalowym lekkim, o nominalnej mocy cieplnej   
  21,07 MWt,
* kocioł K4, opalany olejem opalowym lekkim, o nominalnej mocy cieplnej   
  0,366 MWt,
* agregat prądotwórczy, opalany olejem napędowym, o nominalnej mocy cieplnej 1,3 MWt.

Awaryjno-rezerwowa kotłownia będzie użytkowana w przypadku awarii lub postoju   
obu podstawowych kotłów parowych, tj. K1 i K2. Zadaniem kotła K3 będzie zapewnienie dostawy pary technologicznej. Natomiast kocioł K4 będzie pracował jako jednostka wspomagająca kocioł K3, w celu podgrzewania powietrza do spalania.   
Na wypadek potrzeby awaryjnego uruchomienia lub odstawienia kotła K3, w kotłowni zainstalowany zostanie agregat prądotwórczy. Agregat zasilany będzie olejem napędowym, który będzie znajdował się w zbiorniku agregatu. Agregat będzie służył do produkcji energii elektrycznej na potrzeby kotła K3.”

1. W części **I** pozwolenia zintegrowanego, pn. **Rodzaj i parametry instalacji**,

punkt **I.3. Źródła emisji, zużycie energii, materiałów, surowców i paliw   
(w tym źródła zaopatrzenia zakładu w wodę), zdolność produkcyjna instalacji**

otrzymuje brzmienie:

„**I.3. Źródła emisji, zużycie energii, materiałów, surowców i paliw (w tym źródła zaopatrzenia zakładu w wodę), zdolność produkcyjna instalacji**

**I.3.1. Roczny planowany bilans stosowanych paliw, surowców i energii**

|  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- |
| **Nazwa** | **Zużycie (planowane)** | **Zastosowanie** | **Sposób magazynowania** |
| Energia elektryczna | 19 029 MWh/rok | Zużycie energii na potrzeby własne całej instalacji | - |
| Para technologiczna | 10 - 25 t/h | Zapotrzebowanie na parę technologiczną wynika z ilości pary technologicznej zużywanej w koksowni | - |
| Woda do ogrzewania budynków EC | 3 t/h | Na potrzeby grzewcze  obiektów EC | - |
| Gaz koksowniczy | 177 887 tys. Nm3/rok | Paliwo podstawowe do kotłów | Mokry naziemny zbiornik gazu koksowniczego, o poj. 6 000 m3 - infrastruktura Koksowni Radlin |
| Olej opałowy lekki | Kotły parowe nr 1  i nr 2 - 87,9 Mg/rok  Kocioł K3 –  2 820 Mg/rok  Kocioł K4 –  50 Mg/rok | Paliwo rezerwowe do kotłów (praca instalacji w warunkach odbiegających od normalnych) oraz dla kotłowni awaryjno-rezerwowej | Zbiornik dwupłaszczowy,  o poj. ok. 30 m3 (na zewnątrz budynku).  Zbiornik dwupłaszczowy,  o poj. ok. 30 m3 (na potrzeby kotłowni awaryjno-rezerwowej) |
| Olej napędowy | Agregat I –  0,112 Mg/h  Agregat II –  0,473 Mg/h  Agregat III (kotłownia awaryjno-rezerwowa) –  0,110 Mg/h | Paliwo do agregatów prądotwórczych uruchamianych w sytuacjach awaryjnych | Zbiorniki agregatów, o łącznej poj. ok. 3,95 m3 |
| Obieg wodny chłodni wentylatorowej bloku | 709 560 m3/rok | Uzupełnianie obiegu chłodni wentylatorowej | - |
| Obieg wody  dla kotłów | 438 000 m3/rok | Produkcja wody zdemineralizowanej | - |
| Woda  do uzupełnienia sieci ciepłowniczej | ok. 43 800 m3/rok | Uzupełnienie sieci ciepłowniczej | - |
| Woda na cele socjalno-bytowe | ok. 402 m3/rok | Cele socjalno-bytowe | - |
| Woda do IOS | ok. 26 280 m3/rok | Na potrzeby IOS | - |
| Woda na cele pozostałe | ok. 20 m3/d | Zmywanie | - |
| Woda amoniakalna 24% | ok. 386 m3/rok | Wykorzystywana w instalacji odazotowania | Dwupłaszczowy zbiornik,  o poj. roboczej ok.12 m3  (na zewnątrz budynku) |
| Wodorotlenek wapnia | 1 072,2 Mg/rok | Reagent w procesie odsiarczania spalin | Silos 60 m3 (na zewnątrz budynku) |
| Biodyspergator | 2,25 Mg/rok | Korekta wody do układu chłodzenia | Zbiornik o poj. 1 m3, zlokalizowany w stacji uzdatniania wody |
| Inhibitor korozji | 14,1 Mg/rok | Korekta wody do układu chłodzenia | Zbiornik o poj. 1 m3, zlokalizowany w stacji uzdatniania wody |
| Antyskalant | 840 kg/rok | Korekta wody surowej przed RO (odwróconą osmozą) | Zbiornik o poj. 0,2 m3, zlokalizowany w stacji uzdatniania wody |
| Roztwór do mycia RO (HCl) | 1,7 Mg/rok | Mycie RO | Zbiornik o poj. 0,5 m3, zlokalizowany w stacji uzdatniania wody |
| Dechlorant | 720 kg/rok | Korekta wody zdemineralizowanej do kotłów | Zbiornik o poj. 0,2 m3, zlokalizowany w stacji uzdatniania wody |
| Dyspergator zawiesiny | 3,6 Mg/rok | Korekta wody do układu chłodzenia | Zbiornik o poj. 1 m3, zlokalizowany w stacji uzdatniania wody |
| Reduktor tlenu  na bazie karbohydrazyny | 840 kg/rok | Korekta wody zdemineralizowanej do kotłów | Zbiornik o poj. 0,2 m3, zlokalizowany w kotłowni |
| Fosforany | 720 kg/rok | Korekta wody kotłowej | Zbiornik o poj. 0,2 m3, zlokalizowany w kotłowni |
| Roztwór do mycia EDI | 90 kg/rok | Mycie EDI | Opakowanie o poj. 45 kg  w stacji uzdatniania wody |
| Biocyd | 1,1 Mg/rok | Korekta wody do układu chłodzenia | Zbiornik o poj. 1 m3, zlokalizowany w stacji uzdatniania wody |
| Olej transformatorowy | - | Chłodzenie transformatora  i izolacja | Transformator jest napełniany olejem przez dostawcę  na placu budowy  po posadowieniu jednostki. Zależnie od dostawcy ilość oleju nie powinna przekroczyć łącznie 32 ton (20+12)  (na zewnątrz budynku) |

**I.3.2. Zdolność produkcyjna instalacji IPPC**

Energia elektryczna, wytwarzana w planowanej instalacji energetycznego spalania paliw, będzie produkowana na potrzeby własne Koksowni Radlin, a nadwyżka wyprowadzana do sieci elektroenergetycznej, zgodnie z warunkami przyłączenia. Odbiorcami energii będą podmioty, zgodnie z podpisanymi umowami handlowymi.

Ciepło będzie produkowane głównie na potrzeby własne Koksowni Radlin oraz zewnętrznego odbiorcy ciepła. W zakresie sieciowej wody grzewczej blok zaspokajał będzie zapotrzebowanie określone przez odbiorców zewnętrznych (KWK Marcel oraz miasto Radlin).

|  |  |  |
| --- | --- | --- |
| **Nazwa produktu** | **Przewidywana produkcja w ciągu roku** | **Stan fizyczny produktu** |
| Energia elektryczna | 214 437 MWh brutto | - |
| Energia cieplna | 400 000 GJ | Para wodna |
| Energia cieplna | 250 000 GJ | Gorąca woda |

**I.3.3. Czas pracy**

Elektrociepłownia Radlin będzie pracowała w oparciu o wariant funkcjonowania - normalna eksploatacja w okresie zimowym (sezon grzewczy) oraz letnim (poza sezonem grzewczym):

* elektrociepłownia (kotły) będzie pracowała z obciążeniem wynikającym z bieżącej nadwyżki gazu koksowniczego,
* elektrociepłownia będzie pokrywała bieżące zapotrzebowanie na parę technologiczną oraz ciepło grzewcze (potrzeby własne oraz zewnętrzne),
* nadwyżka pary ponad zapotrzebowanie na ciepło będzie wykorzystywana w całości do produkcji energii elektrycznej w części kondensacyjnej turbiny parowej.

Praca instalacji w warunkach normalnych: 2 kotły o mocy 52 MWt każdy, pracować będą przez 8 750 h/rok na paliwie gazowym.

**I.3.4. Charakterystyka źródeł emisji substancji do powietrza oraz instalacje ochrony powietrza**

**I.3.4.1. Źródła emisji zorganizowanej**

|  |  |  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| **Symbol emitora** | **Źródło emisji** | **Wysokość emitora** | **Średnica emitora** | **Temp. gazów odlotowych** | **Przepływ gazów w kominie** | **Prędkość wylotowa gazów** | **Czas pracy** | **Typ emitora** |
| **[m]** | **[m]** | **[K]** | **[m3/h]** | **[m/s]** | **[h/rok]** |
| Ep1 | Kocioł parowy nr 1 | 102,0 | 1,4 | 375 | ok. 89 000 | 16 | 8 760 | Komin dwuprzewodowy stalowy/otwarty |
| Ep2 | Kocioł parowy nr 2 | 1,4 | 375 | ok. 89 000 | 16 | 8 760 |
| Ea3 | Kocioł awaryjno-rezerwowy  nr 3 opalany olejem opałowym lekkim, o nominalnej mocy cieplnej 21,07 MWt | 25,0 | 1,1 | 375 | ok. 20 053 | 5,86 | 750 | Pionowy otwarty |
| Ea4 | Kocioł awaryjno-rezerwowy  nr 4  opalany olejem opałowym lekkim, o nominalnej mocy cieplnej 0,366 MWt | 12,0 | 0,2 | 375 | ok. 339 | 2,99 | 750 |
| Ea5 | Agregat prądotwórczy opalany olejem napędowym, o nominalnej mocy cieplnej 1,3 MWt | 13,0 | 0,2 | 375 | - \* | - \* | 750 | Boczny |

\* - ze względu na typ wylotu

Na potrzeby instalacji energetycznego spalania paliw będą wykorzystywane zbiorniki magazynowe lekkiego oleju opałowego oraz zbiornik magazynowy wody amoniakalnej.

Zbiorniki magazynowe lekkiego oleju opałowego będą źródłem niewielkiej emisji węglowodorów alifatycznych i aromatycznych. Zbiornik magazynowy wody amoniakalnej

nie będzie stanowił źródła emisji substancji do powietrza.

Dodatkowo, źródłami zorganizowanej emisji do powietrza będą odpowietrzenia zbiorników materiałów sypkich, związanych z pracą IOS oraz układ załadunku produktu poreakcyjnego.

|  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| **Symbol emitora** | **Źródło emisji** | **Charakterystyka źródeł emisji** | | | | |
| **Wysokość emitora** | **Średnica emitora** | **Przepływ gazów** | **Temperatura  gazów** | **Urządzenia  do oczyszczania gazów odlotowych / Typ emitora** |
| **[m]** | **[m]** | **[Nm3/h]** | **[K]** |
| Ep3 | Odpowietrzenie silosu wapna hydratyzowanego | 17,2 | 0,3 | 750 | 283 | Filtr tkaninowy /  Emitor pionowy zadaszony |
| Ep4 | Odpowietrzenie silosu produktu poreakcyjnego | 20,0 | 0,3 | 750 | 283 | Filtr tkaninowy /  Emitor pionowy zadaszony |
| Ep5 | System załadunku produktu poreakcyjnego do autocysterny | 6,5 | 0,2 | 100 | 283 | Filtr tkaninowy /  Emitor boczny |

**I.3.4.2. Źródła emisji niezorganizowanej**

Eksploatacja instalacji energetycznego spalania paliw (bloku) nie będzie źródłem emisji niezorganizowanej.

**I.3.5. Charakterystyka źródeł hałasu**

Praca elektrociepłowni będzie odbywać się w ruchu ciągłym, całodobowo.

Kubaturowe źródła hałasu

Źródła kubaturowe są wtórnym źródłem hałasu, generowanym przez urządzenia używane wewnątrz obiektów. Do źródeł tych należą:

* budynek główny bloku energetycznego (B1),
* budynek elektryczny wraz z nastawnią blokową (B2),
* pompownia wody chłodzącej (B3),
* stacja uzdatniania wody (B5),
* pompownia wody p.poż. (B6),
* pompownia oleju rozpałkowego (B8),
* pomieszczenie pompowni wody procesowej IOS (B9),
* kontener sprężarkowni IOS (B10),
* budynek kotłowni awaryjno-rezerwowej (B11),
* pomieszczenia elektryczne w budynku kotłowni (B12).

Parametry akustyczne i czasy emisji kubaturowych źródeł hałasu

|  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| **Kod źródła** | **Nazwa źródła hałasu** | **Poziom dźwięku A  w odległości  1 m od ścian zewnętrznych  i dachu wewnątrz pomieszczenia**  **[dB (A)]** | **Czas pracy źródeł hałasu**  **[h]** | | |
| **I**  **zmiana** | **II**  **zmiana** | **III**  **zmiana** |
| B-1 | Budynek główny bloku energetycznego | 90,0 | 8:00 | 8:00 | 8:00 |
| B-2 | Budynek elektryczny wraz z nastawnią blokową | 85,0 | 8:00 | 8:00 | 8:00 |
| B-3 | Pompownia wody chłodzącej | 90,0 | 8:00 | 8:00 | 8:00 |
| B-5 | Stacja uzdatniania wody | 85,0 | 8:00 | 8:00 | 8:00 |
| B-6 | Pompownia wody  p.poż. \* | 85,0 | 8:00 | 8:00 | 8:00 |
| B-8 | Pompownia oleju lekkiego\* | 75,0 | 8:00 | 8:00 | 8:00 |
| B-9 | Pomieszczenie pompowni wody procesowej IOS | 85,0 | 8:00 | 8:00 | 8:00 |
| B-10 | Kontener sprężarkowni IOS | 90,0 | 8:00 | 8:00 | 8:00 |
| B-11 | Budynek kotłowni awaryjno-rezerwowej (hala kotłów  i pomieszczenie agregatu prądotwórczego) \* | 80,0 | 8:00 | 8:00 | 8:00 |
| B-12 | Pomieszczenia elektryczne w budynku kotłowni \* | 80,0 | 8:00 | 8:00 | 8:00 |

\* - źródła związane z warunkami odbiegającymi od normalnych warunków pracy instalacji

Punktowe źródła hałasu

Punktowymi źródłami hałasu (zlokalizowanymi poza obiektami kubaturowymi) będą   
m.in. transformatory, elementy chłodni wentylatorowych, czerpnie, wyrzutnie, centrale wentylacyjne, wentylatory, skraplacze, pompy oraz przewody kominowe kotłów parowych.

|  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- |
| **Kod źródła**  **hałasu** | **Nazwa źródła hałasu** | **Czas pracy źródła**  **pora dzienna/**  **pora nocna** | **Poziom mocy akustycznej** | **Równoważny poziom mocy akustycznej**  **pora dzienna/ pora nocna** |
| **[min/8h/**  **min/1h]** | **[dB (A)]** | **[dB (A)]** |
| W1-W2 | Wentylatory na pompowni wody chłodzącej B3 | 480/60 | 81,5 | 81,5/81,5 |
| W3-W6  W7-W8 | Wentylatory na stacji uzdatniania wody B5 | 480/60 | 70,0 | 70,0/70,0 |
| W9 | Wentylatory na budynku elektrycznym z nastawnią B2 | 480/60 | 79,5 | 79,5/79,5 |
| W10-W13 | Wentylatory na budynku elektrycznym z nastawnią B2 | 480/60 | 76,0 | 76,0/76,0 |
| W14-W15 | Wentylatory na stacji wentylatorów B4 | 480/60 | 102,0 | 102,0/102,0 |
| SK1-SK2  SK3-SK4 | Skraplacze na stacji uzdatniania wody B5 | 480/60 | 63,0 | 63,0/63,0 |
| SK5-SK10 | Skraplacze na budynku elektrycznym z nastawnią B2 | 480/60 | 69,0 | 69,0/69,0 |
| SK11-SK12 | Skraplacze na kontenerze falownika | 480/60 | 63,0 | 63,0/63,0 |
| CZ1-CZ2 | Czerpnie powietrza  na pompowni wody  chłodzącej B3 | 480/60 | 70,0 | 70,0/70,0 |
| CZ3-CZ4 | Czerpnie powietrza na stacji uzdatniania wody B5 | 480/60 | 70,0 | 70,0/70,0 |
| CZ5 | Czerpnie powietrza  na pompowni oleju lekkiego B8 | 480/60 | 65,0 | 65,0/65,0 |
| CZ6-CZ8  CZ9-CZ10 | Czerpnie powietrza  na budynku elektrycznym  z nastawnią B2 | 480/60 | 70,0 | 70,0/70,0 |
| CN1-CN2  CN3-CN5 | Centrale wentylacyjne  na budynku głównym B1 | 480/60 | 85,0  84,0 | 85,0/85,0  84,0/84,0 |
| CN6  CN7 | Centrale wentylacyjne na stacji uzdatniania wody B5 | 480/60 | 69,0  69,0 | 69,0/69,0  69,0/69,0 |
| Wy1-Wy16 | Wyrzutnie powietrza  na budynku głównym B1 | 480/60 | 70,0 | 70,0/70,0 |
| Wy17-Wy18 | Wyrzutnie powietrza  na pompowni oleju lekkiego B8 | 480/60 | 70,0 | 70,0/70,0 |
| Wy19-Wy22  Wy23-Wy24 | Wyrzutnie powietrza  na budynku elektrycznym  z nastawnią B2 | 480/60 | 70,0 | 70,0/70,0 |
| CHK1  CHD1  CHD2  CHD3  CHD4 | Chłodnia wentylatorowa  dla bloku energetycznego:  Komora odciekowa  Dyfuzory – 4 szt. | 480/60 | 102,0  92,0 | 102,0/102,0  92,0/92,0 |
| TR1 | Transformator blokowy | 480/60 | 103,0 | 103,0/103,0 |
| TR2 | Transformator odczepowy | 480/60 | 92,0 | 92,0/92,0 |
| Ep1-Ep2 | Przewody kominowe kotłów parowych | 480/60 | 90,0 | 90,0/90,0 |
| P16x2  P16 | Trzy pompy transportowe  dla instalacji amoniakalnej  (dwie pracują +1 rezerwa)  Dwie pompy rozładunkowe  dla instalacji amoniakalnej  (1 pracuje +1 rezerwa) | 480/60 | 85,0 | 85,0/85,0 |
| IOS 1-2 | Wentylatory spalin kotłów –  2 szt.\* | 480/60 | 90,0 | 90,0/90,0 |
| IOS 3-4 | Ciągi odsiarczania spalin (reaktor IOS + filtr tkaninowy) – 2 szt. | 480/60 | 85,0 | 85,0/85,0 |
| AP1\*\* | Agregat prądotwórczy  ok. 0,55 MVA | -\*\* | 100,0 | -\*\* |
| AP2\*\* | Agregat prądotwórczy  ok. 2,75 MVA | -\*\* | 105,0 | -\*\* |
| K1 \*\* | Komin kotła K3 \* | -\*\* | 100,0 | -\*\* |
| K2 \*\* | Kanały spalin kotła K3 | -\*\* | 80,0 – 105,0 | -\*\* |
| WD1-WD3 \*\* | Wywietrzak dachowy  – 3 szt. | -\*\* | 83,0 | -\*\* |
| WD4-WD5 \*\* | Wentylator dachowy  – 2 szt. | -\*\* | 68,0 | -\*\* |
| K3-K4 \*\* | Klimatyzatory – 2 szt. | -\*\* | 65,0 | -\*\* |
| CNK1 \*\* | Centrala nawiewna  kotłowni K3 | -\*\* | 87,0 | -\*\* |
| CNK2 \*\* | Centrala nawiewna pomieszczeń elektrycznych budynku kotłowni | -\*\* | 87,0 | -\*\* |
| PW1 \*\* | Pompy wody DEMI | -\*\* | 90,0 | -\*\* |
| RS1 \*\* | Stacja RS | -\*\* | 90,0 | -\*\* |

\* - poziom mocy akustycznej z uwzględnieniem tłumików zabudowanych ma kanałach spalin,  
\*\* - źródła awaryjne, pracujące w warunkach odbiegających od normalnych.

**I.3.6. Gospodarka wodno-ściekowa**

**I.3.6.1. Gospodarka wodna**

**I.3.6.1.1. Prognozowane ilości wykorzystywanej wody**

Źródłem zaopatrzenia w wodę, niezbędną dla technologii wytwarzania energii elektrycznej i ciepła w bloku energetycznym będzie istniejąca, miejska sieć wodociągowa.

Na potrzeby bloku energetycznego, nastąpi doprowadzenie wody wodociągowej   
do Stacji Uzdatniania Wody (SUW) do produkcji wody zdemineralizowanej oraz   
do przygotowania wody uzupełniającej obieg chłodzący.

Zaopatrzenie w wodę bloku energetycznego obejmuje:

* zaopatrzenie w wodę dla celów chłodzenia,
* zaopatrzenie w wodę zdemineralizowaną dla celów uzupełniania obiegu kotłowego,
* zaopatrzenie w wodę na potrzeby instalacji odsiarczania spalin (IOS),
* zaopatrzenie w wodę na potrzeby uzupełnienia sieci ciepłowniczej,
* zaopatrzenie w wodę pitną na potrzeby socjalno-bytowe,
* zaopatrzenie w wodę na potrzeby ochrony przeciwpożarowej.

Prognozowane zużycie wody na potrzeby technologiczne, w obiegu stanowiącym część instalacji energetycznego spalania paliw, mogącej powodować znaczne zanieczyszczenie poszczególnych elementów przyrodniczych albo środowiska jako całości, będzie kształtowało się na poziomie:

* obieg wody dla kotłów – 438 000 m3/rok.

Pozostałe potrzeby bloku energetycznego w obiegach, które oddziałują   
na środowisko wspólnie z prowadzoną działalnością, będą kształtowały   
się na poziomie:

* obieg chłodni wentylatorowej bloku – 709 560 m3/rok,
* woda na potrzeby chłodzenia spalin w instalacji odsiarczania spalin (IOS) –   
  26 280 m3/rok,
* woda do uzupełnienia sieci ciepłowniczej – 43 800 m3/rok,
* woda na potrzeby socjalno-bytowe pracowników – 402 m3/rok,
* woda do zmywania posadzek - 20,0 m3/d.

Maksymalne zapotrzebowanie na wodę przeciwpożarową wyniesie 40 l/s (instalacja zraszaczowa nad transformatorami 35 l/s oraz dwa równocześnie działające hydranty wewnętrzne DN52 w budynku głównym 5 l/s). Z instalacji wody przeciwpożarowej woda będzie pobierana również do celów zmywnych.

**I.3.6.1.2. Obiegi wodne stanowiące część instalacji energetycznego spalania paliw mogącej powodować znaczne zanieczyszczenie poszczególnych elementów przyrodniczych albo środowiska, jako całości**

**Obieg wodno-parowy (kotłowy)**

Woda na cele technologiczne wykorzystywana będzie w procesie uzupełniania strat wody obiegowej do kotłów. Uzupełnianie strat wody w tym obiegu dokonywane będzie wodą zdemineralizowaną. Na potrzeby bloku energetycznego przewiduje   
się doprowadzenie wody wodociągowej do Stacji Uzdatniania Wody (SUW),

do produkcji wody zdemineralizowanej oraz do przygotowania wody uzupełniającej obieg chłodzący. System wody zasilającej instalacje technologiczne obejmuje rurociągi wody zasilającej, w szczególności rurociąg ssawny pomp wody zasilającej, rurociągi wody zasilającej do kotłów, węzły regulacyjne, rurociągi recyrkulacyjne pomp wody zasilającej oraz rurociągi wtryskowe. Ponadto, system wody zasilającej obejmuje również pompy wody zasilającej oraz stację odgazowania.

Woda uzupełniająca (zdemineralizowana) produkowana w SUW będzie doprowadzona do kondensatora zabudowanego pod turbiną parową. Tam strumień wody uzupełniającej połączy się ze strumieniem wody cyrkulującej w obiegu parowo-wodnym elektrociepłowni. Woda z kondensatora przepłynie następnie do pomp kondensatu, w których wytwarzane jest odpowiednie ciśnienie, aby przetłoczyć wodę przez układ wymienników regeneracyjnych niskoprężnych (w których woda ulega podgrzaniu przy wykorzystaniu pary) do stacji odgazowania wody.

W stacji odgazowania zachodzi proces usuwania gazów inertnych z wody. Ze stacji odgazowania woda spływa do pomp wody zasilającej (pompy umieszczone   
pod stacją odgazowania), które wytwarzają odpowiednie ciśnienie, aby przetłoczyć wodę do kotłów parowych. W kotłach doprowadzona woda będzie zamieniana   
w parę, która w dalszej kolejności będzie wykorzystywana do produkcji energii elektrycznej w turbinie parowej.

Jakość wody zdemineralizowanej

|  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- |
| **L.p.** | **Wskaźnik zanieczyszczenia** | **Jednostka** | **Wartości** |
| 1 | Wygląd | - | Przejrzysta. wolna od zawiesin stałych |
| 2 | Przewodność właściwa przy 25o C | [µS/cm] | < 5 |
| 3 | pH przy 25o C | - | 6,5-7,5 |
| 4 | Zawartość substancji organicznych (jako OWO) | [mgC/l] | < 0,1 |
| 5 | Zawartość krzemionki (SiO2 ) | [mg/l] | < 0,2 |
| 6 | Zawartość żelaza (Fe) | [mg/l] | < 0,01 |
| 7 | Zawartość miedzi (Cu) | [mg/l] | < 0,003 |

**I.3.6.1.3. Obiegi wodne powiązane technologicznie z instalacją energetycznego spalania paliw**

System wody chłodzącej obejmuje dwa odrębne obiegi wody chłodzącej:

* główny układ wody chłodzącej, odpowiedzialny za odbieranie ciepła   
  w kondensatorze turbiny parowej, wyposażony w główne pompy wody chłodzącej oraz układ rurociągów,
* układ wody ruchowej dla chłodzenia urządzeń pomocniczych bloku, wyposażony w pompy wody ruchowej oraz układ rurociągów.

Ponadto, na podstawowe wyposażenie układu wody chłodzącej składa się również chłodnia wentylatorowa, w której schładzana jest woda z obydwu obiegów.

Przewiduje się zastosowanie układu wody chłodzącej z wielocelkową chłodnią wentylatorową. Chłodnia będzie się składała z czterech celek. Chłodnia wentylatorowa powiązana będzie z pompownią wody chłodzącej, rurociągami ssawnymi. Główne pompy wody chłodzącej zostaną zwymiarowane na potrzeby schładzania w kondensatorze pary wylotowej z turbiny. Dla chłodzenia pozostałych urządzeń technologicznych, takich jak chłodnice powietrzne generatora, chłodnice oleju turbiny, agregaty pomp wody zasilającej, agregaty pomp próżniowych turbiny, zostaną zainstalowane pompy wody ruchowej.

Układ wody chłodzącej będzie obejmował następujące urządzenia i instalacje:

* chłodnia wentylatorowa,
* pompy wody chłodzącej,
* pompy wody ruchowej,
* układ rurociągów wody chłodzącej.

Dla zachowania wymogów jakościowych wody w obiegu chłodzącym, przewiduje

się układ przygotowania wody dodatkowej do obiegu chłodzącego. Woda wodociągowa dopływać będzie do zbiornika wody surowej, o poj. 310 m3, z którego pompami kierowana będzie do uzupełniania obiegu chłodzącego. Woda w obiegu chłodzącym będzie kondycjonowana.

Przewiduje się dozowanie następujących preparatów do wody chłodzącej:

* dozowanie ciągłe preparatów posiadających wysoką zdolność stabilizacji twardości oraz bardzo dobre właściwości dyspersyjne w stosunku do zawiesiny (dyspergator zawiesiny magazynowany w zb. o poj. 1 m3), zapewni skuteczną ochronę układów chłodzenia przed osadami,
* dozowanie ciągłe preparatów do stabilizacji wody chłodzącej, o wysokiej osadotwórczości i dyspergowaniu zawiesiny nieorganicznej i organicznej,
* dozowanie preparatów przeciwbakteryjnych w sposób szokowy (biodyspergator magazynowany w zb. o poj. 1 m3, biocyd magazynowany w zb. o poj. 1 m3).

Jakość wody do obiegu chłodzącego

|  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- |
| **L.p.** | **Wskaźnik zanieczyszczenia** | **Jednostka** | **Wartości** |
| 1 | pH | - | 7,2 - 9,5 |
| 2 | Twardość węglanowa | [mval/I] | 1,4 - 5,3 |
| 3 | Twardość całkowita | [mval/I] | < 22,5 |
| 4 | SiO2 | [mg/I] | < 200 |
| 5 | Fe | [mg/I] | < 1 |
| 6 | Wolne CO2 | [mg/I] | < 3,0 |
| 7 | Zawiesina ogóIna | [mg/I] | 5 - 25 |
| 8 | Siarczany SO42- | [mg/I] | < 500 |
| 9 | Chlorki CI- | [mg/I] | < 400 |
| 10 | Zasolenie | [mg/I] | 3 000 |
| 11 | Algi, wodorosty | - | niedopuszczalne |

**I.3.6.2. Źródła powstawania ścieków**

W związku z eksploatacją bloku energetycznego, powstaną następujące ścieki przemysłowe:

* odsoliny z obiegu wody chłodzącej, w ilości: ok. **91 176 m3/rok,**
* odsoliny z kotła, w ilości: ok. **17 520 m3/rok**,
* ścieki ze stacji uzdatniania wody (SUW), w ilości: ok. **101 835 m3/rok**,
* ścieki zmywne w ilości:ok. **20 m3/dobę**.

W związku z eksploatacją stacji uzdatniania wody (SUW), przewiduje   
się powstawanie ścieków z następujących procesów:

* ścieki po RO (instalacja odwróconej osmozy) – 8,3 m3/h,
* ścieki po EDI (elektrodejonizacja) – 3,0 m3/h,
* ścieki z płukania filtrów węglowych – 30 m3/96h - 0,31 m3/h,
* ścieki z mycia RO oraz EDI – 0,1 m3/h.

Wymienione ścieki wykorzystane będą w procesie gaszenia koksu Koksowni Radlin, gdyż parametry jakościowe (ilość chlorków poniżej 400 mg/l) pozwolą   
na ich wykorzystanie.

Skład ścieków przemysłowych

| **Źródło ścieków** | **Parametr** | **Jednostka** | **Wartość** |
| --- | --- | --- | --- |
| Ścieki z płukania filtrów węglowych | ChZT | gO2/m3 | 90 |
| Cl | g/m3 | 12,2 |
| SO4 | g/m3 | 10,4 |
| Zawiesina | g/m3 | < 425 |
| pH | - | ok. 7-8 |
| Ścieki z odwróconej osmozy oraz z mycia RO i EDI | ChZT | gO2/m3 | 80 |
| Cl | g/m3 | 62,0 |
| SO4 | g/m3 | 53 |
| Zawiesina | g/m3 | ok. 1 |
| pH | - | ok. 7 |
| Odsoliny z chłodni wentylatorowej oraz odsoliny z kotła | ChZT | gO2/m3 | 125 |
| Cl | g/m3 | 90 |
| SO4 | g/m3 | 80 |
| Zawiesina | g/m3 | 20 |
| pH | - | 8-9 |
| temperatura | C | 20-35 |

**Inne ścieki:**

* Ścieki socjalno-bytowe – ok. **402 m3/rok**

Odprowadzane do zakładowej kanalizacji sanitarnej JSW KOKS S.A. - Koksownia Radlin - docelowo zakładowa oczyszczalnia ścieków (BOŚ), a następnie do urządzeń kanalizacyjnych operatora zewnętrznego.

* Wody opadowe i roztopowe - **ok. 180 l/s**

Odprowadzane do zakładowej kanalizacji deszczowej JSW KOKS S.A. - Koksownia Radlin - docelowo wykorzystywane do gaszenia koksu.

**I.3.7. Gospodarka odpadami**

W projektowanym bloku energetycznym Elektrociepłowni Radlin, zlokalizowanej

na terenie Koksowni Radlin przy ul. Hutniczej 1 w Radlinie wytwarzane będą następujące kategorie odpadów:

* odpady eksploatacyjne, powstające w procesach obsługi, remontów i konserwacji urządzeń eksploatowanych w bloku energetycznym oraz w Stacji Uzdatniania Wody (SUW) w procesie uzdatniania wody,
* odpady związane z bytowaniem załogi (w tym także odpady biurowe oraz bytowe), powstające w związku z pracą personelu obsługi oraz odpady powstające w procesach utrzymywania czystości i porządku (odpady komunalne).

Całkowita ilość odpadów wytwarzanych w ciągu roku w związku z eksploatacją instalacji IPPC oraz instalacji powiązanych technologicznie wynosić będzie

w przypadku odpadów niebezpiecznych 17,1 Mg, z kolei w przypadku odpadów innych niż niebezpieczne 5,5 Mg.”

1. W części **III** pozwolenia zintegrowanego, pn. **Warunki wprowadzania   
   do środowiska substancji i energii**,

punkt **III.1. Rodzaje i ilości substancji dopuszczonych do wprowadzania   
do powietrza w trakcie normalnej eksploatacji instalacji**

otrzymuje brzmienie:

„**III.1. Rodzaje i ilości substancji dopuszczonych do wprowadzania do powietrza   
w trakcie normalnej eksploatacji instalacji**

**III.1.1. Dopuszczalne wielkości emisji substancji do powietrza z instalacji energetycznego spalania paliw (instalacja IPPC)**

1. **Dopuszczalne wielkości emisji substancji przy spalaniu gazu koksowniczego:**

|  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| **Źródło emisji** | **Substancja** | **Konkluzje BAT** | | **Standard emisyjny [mg/Nm3]** | **Czas pracy w ciągu roku [h/rok]** |
| **Średnia roczna [mg/Nm3]** | **Średnia dobowa lub średnia  z okresu pobieranych próbek [mg/Nm3]** |
| Ep1 – Kocioł parowy nr 1 | Dwutlenek siarki | 150 | 300 | 400 | 8 750 |
| Dwutlenek azotu | 100 | 110 | 100 |
| Tlenek węgla | 100\* | - | 100 |
| Pył\*\* | 5 | 5 | 5 |
| Amoniak | 3 | - | - |
| Ep1 – Kocioł parowy nr 2 | Dwutlenek siarki | 150 | 300 | 400 | 8 750 |
| Dwutlenek azotu | 100 | 110 | 100 |
| Tlenek węgla | 100\* | - | 100 |
| Pył\*\* | 5 | 5 | 5 |
| Amoniak | 3 | - | - |

\* – poziom wskaźnikowy,

\*\* – zawartość pyłu zawieszonego PM10 oszacowano na 60%, co daje stężenie pyłu zawieszonego PM10 na poziomie 3 mg/Nm3, zawartość pyłu zawieszonego PM2,5 w pyle zawieszonym PM10 oszacowano na 100%.

**III.1.2. Emisja dopuszczalna roczna z instalacji energetycznego spalania paliw (instalacja IPPC)**  
Emisja roczna przy spalaniu gazu koksowniczego

|  |  |  |
| --- | --- | --- |
| **L.p.** | **Substancja** | **Emisja roczna [Mg/rok]** |
| 1. | Dwutlenek siarki | 135,81 |
| 2. | Dwutlenek azotu | 90,54 |
| 3. | Tlenek węgla | 90,5416 |
| 4. | Pył | 4,5272 |
| 5. | Pył zawieszony PM10 | 2,67204 |
| 6. | Pył zawieszony PM2,5 | 2,67204 |
| 7. | Amoniak | 2,716 |

**III.1.3. Dopuszczalna wielkość emisji ze źródeł powiązanych z instalacją   
do spalania paliw**

|  |  |  |
| --- | --- | --- |
| **Źródło emisji** | **Substancja** | **Dopuszczalna wielkość emisji** |
| **[kg/h]** |
| Ep3 Odpowietrzenie silosu wapna hydratyzowanego | Pył ogółem | 0,0038 |
| Pył zawieszony PM10 | 0,0038 |
| Pył zawieszony PM2,5 | 0,0038 |
| Ep4  Odpowietrzenie silosu produktu poreakcyjnego | Pył ogółem | 0,0038 |
| Pył zawieszony PM10 | 0,0038 |
| Pył zawieszony PM2,5 | 0,0038 |
| Ep5  System załadunku produktu poreakcyjnego do autocysterny | Pył ogółem | 0,0005 |
| Pył zawieszony PM10 | 0,0005 |
| Pył zawieszony PM2,5 | 0,0005 |

Łączna emisja roczna zanieczyszczeń pyłowych ze źródeł powiązanych z instalacją do spalania paliw może wynieść:

* Pył ogółem 0,034 Mg/rok,
* Pył zawieszony PM10 0,034 Mg/rok,
* Pył zawieszony PM2,5 0,034 Mg/rok.

**III.1.4.** **Dopuszczalna wielkość emisji ze źródeł awaryjno-rezerwowych podczas planowanych postojów kotłów podstawowych, związanych z ich remontem i konserwacją**

|  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- |
| **Źródło emisji** | **Substancja** | **Wielkości emisji substancji do powietrza** | |
| **Emisja masowa  [kg/h]** | **Standard emisyjny [mg/Nm3]** |
| Ea3  Kocioł K3 o nominalnej mocy cieplnej  21,07 MWt | Pył | 0,5328 | 20 |
| Pył zawieszony PM10 | 0,5328 | - |
| Pył zawieszony PM2.5 | 0,5328 | - |
| Dwutlenek siarki | 9,3234 | 350 |
| Dwutlenek azotu | 5,33 | 300 |
| Tlenek węgla | 2,276 | ~~-~~ |
| Ea4  Kocioł K4 o nominalnej mocy cieplnej  0,366 MWt | Pył | 0,0026 | - |
| Pył zawieszony PM10 | 0,0026 | - |
| Pył zawieszony PM2.5 | 0,0026 | - |
| Dwutlenek siarki | 0,1054 | - |
| Dwutlenek azotu | 0,0922 | - |
| Tlenek węgla | 0,0040 | - |
| Ea5  Agregat prądotwórczego  o nominalnej mocy cieplnej 1,3 MWt | Pył | 0,0094 | - |
| Pył zawieszony PM10 | 0,0094 | - |
| Pył zawieszony PM2.5 | 0,0094 | - |
| Dwutlenek siarki | 0,3744 | - |
| Dwutlenek azotu | 0,9390 | 190 |
| Tlenek węgla | 0,1404 | - |

Łączna emisja roczna zanieczyszczeń ze źródeł awaryjno-rezerwowych podczas planowanych postojów kotłów podstawowych związanych z ich remontem   
i konserwacją może wynieść:

* Pył ogółem 0,4085 Mg/rok,
* Pył zawieszony PM10 0,4085 Mg/rok,
* Pył zawieszony PM2,5 0,4085 Mg/rok,
* Dwutlenek siarki 7,35 Mg/rok,
* Dwutlenek azotu 4,77 Mg/rok,
* Tlenek węgla 1,815 Mg/rok.”

1. W części **V** pozwolenia zintegrowanego, pn. **Warunki wprowadzania   
   do środowiska substancji lub energii występujące w uzasadnionych technologicznie sytuacjach eksploatacyjnych odbiegających od normalnych**,

punkt **V.2. W przypadku awarii**

otrzymuje brzmienie:

„**V.2. W przypadku awarii**

Awaria instalacji odazotowania spalin SCR lub instalacji odsiarczania spalin IOS:

W przypadku wystąpienia awarii instalacji odazotowania spalin SCR lub instalacji odsiarczania spalin, zastosowanie będą miały przepisy § 14 rozporządzenia Ministra Klimatu z dnia 24 września 2020 r. w sprawie standardów emisyjnych dla niektórych rodzajów instalacji, źródeł spalania paliw oraz urządzeń spalania lub współspalania odpadów.

Przerwy w dostawie energii elektrycznej do instalacji – praca agregatów prądotwórczych:

W celu zapewnienia bezpieczeństwa eksploatacji instalacji w warunkach zaniku dostaw energii elektrycznej, przewiduje się zastosowanie dwóch awaryjnych agregatów prądotwórczych:

* agregat prądotwórczy Bloku (Agregat I), o mocy około 0,55 MVA (o mocy cieplnej wprowadzonej w paliwie około 1,5 MW) – agregat ten pozwalał będzie na bezpieczne odstawienie bloku Elektrociepłowni w sytuacjach awaryjnych przerw w dostawach energii elektrycznej z sieci,
* agregat prądotwórczy tzw. „Duży Diesel” (Agregat II), o mocy około 2,75 MVA (o mocy cieplnej wprowadzonej w paliwie około 6,5 MW) – agregat ten pozwalał będzie na uruchomienie Bloku Elektrociepłowni przy braku zasilania sieciowego.

Awaria kotłów głównych K1 i K2 – praca kotłów K3, K4 oraz agregatu prądotwórczego:

Awaryjno-rezerwowa kotłownia wyposażona będzie w:

* kocioł K3, opalany olejem opalowym lekkim, o nominalnej mocy cieplnej   
  21,07 MWt,
* kocioł K4, opalany olejem opalowym lekkim, o nominalnej mocy cieplnej   
  0,366 MWt,
* agregat prądotwórczy, opalany olejem napędowym, o nominalnej mocy cieplnej 1,3 MWt.

Awaryjno-rezerwowa kotłownia będzie użytkowana w przypadku awarii

obu podstawowych kotłów parowych, tj. K1 i K2.

Wielkości emisji zanieczyszczeń do powietrza z awaryjnych agregatów prądotwórczych przedstawiono w tabeli poniżej:

|  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- |
| **Nr emitora** | **Źródło emisji** | **Emitowana substancja** | **Wielkości emisji substancji do powietrza** | |
| **Emisja masowa**  **[kg/h]** | **Standard emisyjny**  **[mg/Nm3]** |
| Ea1 | Agregat prądotwórczy Bloku 0,55 MVA  (o mocy wprowadzonej w paliwie około 1,5 MW) | Pył  Pył zawieszony PM10  Pył zawieszony PM2,5  Dwutlenek siarki  Dwutlenek azotu  Tlenek węgla | 0,011  0,011  0,011  0,43  1,12  0,16 | -  -  -  -  190  - |
| Ea2 | Agregat prądotwórczy „Duży Diesel”  2,75 MVA (o mocy wprowadzonej w paliwie około 6,5 MW) | Pył  Pył zawieszony PM10  Pył zawieszony PM2,5  Dwutlenek siarki  Dwutlenek azotu  Tlenek węgla | 0,047  0,047  0,047  1,87  4,62  0,70 | -  -  -  -  190  - |
| Ea3 | Kocioł K3 o nominalnej mocy cieplnej  21,07 MWt | Pył  Pył zawieszony PM10  Pył zawieszony PM2,5  Dwutlenek siarki  Dwutlenek azotu  Tlenek węgla | 0,5328  0,5328  0,5328  9,3234  5,33  2,276 | 20  -  -  350  300  - |
| Ea4 | Kocioł K4 o nominalnej mocy cieplnej  0,366 MWt | Pył  Pył zawieszony PM10  Pył zawieszony PM2,5  Dwutlenek siarki  Dwutlenek azotu  Tlenek węgla | 0,0026  0,0026  0,0026  0,1054  0,0922  0,0040 | -  -  -  -  -  - |
| Ea5 | Agregat prądotwórczego o nominalnej mocy cieplnej 1,3 MWt | Pył  Pył zawieszony PM10  Pył zawieszony PM2,5  Dwutlenek siarki  Dwutlenek azotu  Tlenek węgla | 0,0094  0,0094  0,0094  0,3744  0,9390  0,1404 | -  -  -  -  190  - |

Z uwagi na awaryjny charakter pracy ww. agregatów nie ma możliwości określenia

dla nich emisji rocznej.

Przerwy w dostawie paliwa podstawowego – gazu koksowniczego, opalanie kotłów olejem opałowym lekkim.

W razie wystąpienia przerw w dostawach gazu koksowniczego do instalacji, kotły parowe będą opalane paliwem „rezerwowym”, a więc olejem opałowym lekkim, co pozwoli na podtrzymanie ich pracy do czasu przywrócenia dostaw gazu koksowniczego i możliwości normalnej pracy instalacji.

W warunkach spalania w kotłach parowych nr 1 i nr 2 oleju opałowego lekkiego, występować mogą dla każdego kotła emisje na poziomie:

* pył = PM10 = PM2,5 20 mg/m3u\*,
* dwutlenek azotu 150 mg/m3u\*,
* dwutlenek siarki 200 mg/m3u\*,
* tlenek węgla 2,5709 kg/h,
* amoniak 0,154254 kg/h.

\* - wartości określone na poziomie standardów emisyjnych – stężenia substancji w warunkach normalnych, w gazie suchym odniesione do zawartości 3% tlenu w gazach odlotowych.

Pozostałe uzasadnione technologicznie warunki pracy instalacji odbiegające od normalnych, w tym ewentualne sytuacje awaryjne, nie odbiegają znacząco od warunków podczas normalnej pracy instalacji i nie powodują zmiany sposobu wprowadzania substancji do powietrza, ani też zwiększenia emisji zanieczyszczeń gazowo-pyłowych do powietrza przez instalację objętą niniejszym wnioskiem.

1. **Pozostałe punkty decyzji pozostają bez zmian.**

**Uzasadnienie**

**I. Uzasadnienie faktyczne**

Decyzją z dnia 21 kwietnia 2017 r., nr 1257/OS/2017, Marszałek Województwa Śląskiego udzielił spółce JSW KOKS S.A. z siedzibą w Zabrzu, pozwolenia zintegrowanego   
dla instalacji spalania paliw o nominalnej mocy nie mniejszej niż 50 MWt (Elektrociepłownia Radlin), zlokalizowanej na terenie Koksowni Radlin, przy   
ul. Hutniczej 1 w Radlinie, eksploatowanej przez spółkę JSW KOKS S.A. z siedzibą w Zabrzu, przy ul. Pawliczka 1 (NIP: 6292256576, REGON: 278093210).

Decyzja ta została następnie zmieniona decyzjami Marszałka Województwa Śląskiego:

* + - * nr 2813/OS/2020 z dnia 26 października 2020 r.,
      * nr 3229/OS/2021 z dnia 27 września 2021 r.,
      * nr 2014/OE/2024 z dnia 7 czerwca 2024 r.,
      * nr 2549/OE/2024 z dnia 19 lipca 2024 r.

Pismem z dnia 17 grudnia 2024 r. (wpływ do urzędu: 24 grudnia 2024 r.), Marszałek Województwa Śląskiego otrzymał wniosek pełnomocnika Strony, o zmianę warunków   
ww. pozwolenia zintegrowanego.

W treści wniosku, pełnomocnik Strony wskazał, że konieczność zmiany pozwolenia wynika z dodania nowej kotłowni awaryjno-rezerwowej oraz z konieczności zaktualizowania zapisów, dotyczących ogólnego opisu instalacji.

Strona w załączeniu do wniosku przedłożyła wymagane informacje i materiały,   
w tym zaświadczenia o niekaralności wszystkich osób uprawnionych do reprezentowania spółki zgodnie z KRS, w myśl art. 184 ust. 4 pkt. 7 ustawy POŚ.

Przedmiotowa instalacja kwalifikuje się do rodzajów instalacji mogących powodować znaczne zanieczyszczenie poszczególnych elementów przyrodniczych albo środowiska jako całości, zgodnie z ust. 1 pkt 1 załącznika do rozporządzenia Ministra Środowiska   
z dnia 27 sierpnia 2014 r. w sprawie rodzajów instalacji mogących powodować znaczne zanieczyszczenie poszczególnych elementów przyrodniczych albo środowiska jako całości (Dz. U. z 2014 r. poz. 1169), a także do przedsięwzięć mogących zawsze znacząco oddziaływać na środowisko zgodnie z §2 ust.1 pkt 3 rozporządzenia Rady Ministrów z dnia 10 września 2019 r. w sprawie przedsięwzięć mogących znacząco oddziaływać na środowisko (t. j. Dz. U. z 2019 r. poz. 1839 ze zm.).

Po dokonaniu wstępnej analizy podania organ stwierdził, że:

1. jest właściwy do jego rozpoznania, zgodnie z art. 378 ust. 2a ustawy POŚ,
2. wniosek spełnia wymogi formalne, określone w art. 208 ustawy POŚ,
3. wnioskowana zmiana nie stanowi istotnej zmiany instalacji, rozumianej jako zmiana sposobu funkcjonowania instalacji lub jej rozbudowa, która może powodować znaczące zwiększenie negatywnego oddziaływania na środowisko, zgodnie   
   z art. 3 pkt 7 ustawy POŚ.

Mając powyższe na względzie, organ przystąpił do rozpatrzenia wniosku.

**II. Przebieg postępowania administracyjnego**

Zgodnie z zapisem art. 21 ust. 2 pkt 23 lit. k tiret pierwsze ustawy z dnia 3 października 2008 r. o udostępnianiu informacji o środowisku i jego ochronie, udziale społeczeństwa   
w ochronie środowiska oraz o ocenach oddziaływania na środowisko (Dz. U. z 2024 r. poz. 1112 z późn. zm.), dane dotyczące wniosku o zmianę pozwolenia zintegrowanego zamieszczono w publicznie dostępnym wykazie danych.

Zgodnie z obowiązkiem wynikającym z art. 209 ustawy POŚ, zapis wniosku o zmianę pozwolenia zintegrowanego (wraz z uzupełnieniami) w wersji elektronicznej, został przesłany ministrowi właściwemu do spraw klimatu.

Marszałek Województwa Śląskiego, prowadząc postępowanie dotyczące zmiany pozwolenia zintegrowanego, wezwał Stronę do złożenia wyjaśnień i uzupełnień pismami   
z dnia 21 stycznia 2025 r. oraz 17 lutego 2025 r.

Strona złożyła wyjaśnienia i uzupełnienia do przedmiotowego wniosku pismami z dnia   
16 stycznia 2025 r., 6 lutego 2025 r. oraz 27 lutego 2025 r.

Pismem z dnia 3 lipca 2025 r. organ, zgodnie z art. 10 § 1 ustawy Kpa, zawiadomił Stronę postępowania, że przed wydaniem decyzji ma prawo do wypowiedzenia

się co do zebranych dowodów i materiałów oraz zgłoszonych żądań w terminie 7 dni, licząc od dnia jego doręczenia. Strona nie wniosła uwag do sprawy we wskazanym terminie.

**III. Uzasadnienie prawne**

Zgodnie z art. 180 ustawy POŚ, eksploatacja instalacji powodująca wprowadzanie gazów lub pyłów do powietrza, wprowadzanie ścieków do wód lub do ziemi, wytwarzanie odpadów jest dozwolona po uzyskaniu pozwolenia, jeżeli jest ono wymagane.

Powyższy przepis ustanawia generalną zasadę, zgodnie z którą prowadzenie pewnego rodzaju działalności, powodującej określone skutki dla środowiska, wymaga uzyskania zgody organu administracji.

Jak wskazuje NSA, „*Obowiązek uzyskania pozwolenia jest konsekwencją przede wszystkim tego, że środowisko jest istotnym elementem procesów gospodarczych,*

*w kontekście użytkowania jego zasobów oraz powodowania emisji, która może przekształcić się w zanieczyszczenie*” (wyrok NSA z dnia 10 marca 2020 r.,

sygn. akt II OSK 1224/18). Działalność, o której stanowi ww. przepis to eksploatacja instalacji, natomiast skutki – to emisja do środowiska substancji, które je zanieczyszczają.

Nie każda jednak tego rodzaju działalność wymaga uzyskania pozwolenia. Zgoda organu jest bowiem konieczna wyłącznie wtedy, gdy ustawodawca, w sposób wyraźny, nałoży obowiązek jej otrzymania.

Pozwolenia, o których stanowi art. 180 ustawy POŚ są nazywane w doktrynie pozwoleniami emisyjnymi. Katalog tych pozwoleń został określony w art. 181 ust. 1 ustawy POŚ. Jednym z nich jest pozwolenie zintegrowane (art. 181 ust. 1 pkt 1

ustawy POŚ).

Ideą pozwolenia zintegrowanego jest kompleksowe zarządzanie emisjami do środowiska. Ujmuje ono bowiem swoją treścią całość oddziaływań na środowisko i zastępuje wszelkie pozwolenia sektorowe i ewentualne inne decyzje o charakterze reglamentacyjnym, związane z ochroną środowiska, a wymagane w związku z eksploatacją określonych instalacji (tak: Prawo Ochrony Środowiska. Komentarz, pod red. nauk. M. Górskiego,   
wyd. C.H. Beck, Legalis).

W myśl art. 201 ust. 1 ustawy POŚ, pozwolenia zintegrowanego wymaga prowadzenie instalacji, której funkcjonowanie, ze względu na rodzaj i skalę prowadzonej w niej działalności, może powodować znaczne zanieczyszczenie poszczególnych elementów przyrodniczych albo środowiska jako całości, z wyłączeniem instalacji lub ich części stosowanych wyłącznie do badania, rozwoju lub testowania nowych produktów

lub procesów technologicznych. Zgodnie natomiast z art. 201 ust. 2 ustawy POŚ, minister właściwy do spraw klimatu określi, w drodze rozporządzenia, rodzaje instalacji mogących powodować znaczne zanieczyszczenie poszczególnych elementów przyrodniczych albo środowiska jako całości.

Jak wynika z powołanych przepisów, uzyskanie pozwolenia zintegrowanego jest konieczne wyłącznie w przypadku prowadzenia ściśle określonych instalacji, tj. tylko takich, które zostały enumeratywnie wskazane w ww. rozporządzeniu wykonawczym.

Aktualnie katalog takich instalacji określa rozporządzenie Ministra Środowiska z dnia   
27 sierpnia 2014 r. w sprawie rodzajów instalacji mogących powodować znaczne zanieczyszczenie poszczególnych elementów przyrodniczych albo środowiska jako całości (Dz. U. z 2014 r., poz. 1169). Innymi słowy, jeżeli dany podmiot zamierza eksploatować instalację, która wpisuje się w katalog, określony w rozporządzeniu,   
ma obowiązek uzyskać pozwolenie zintegrowane (por. wyrok WSA w Olsztynie

z dnia 26 września 2019 r., sygn. akt II SA/Ol 443/19). Co ważne, pozwolenie zintegrowane, mimo że – w istocie rzeczy – zastępuje tzw. pozwolenia sektorowe

(por. art. 182 i art. 211 ust. 1 ustawy POŚ), to nie może być przez nie zastępowane (analogicznie: wyrok WSA w Lublinie z dnia 13 września 2010 r., sygn. akt II SA/Lu 205/10).

Pozwolenie zintegrowane wydaje, w drodze decyzji, na wniosek prowadzącego instalację, organ ochrony środowiska (art. 183 ust. 1 w zw. z art. 184 ust. 1 ustawy POŚ).

System organów ochrony środowiska został określony w art. 376 i nast. ustawy POŚ.   
Jak wynika z art. 376 pkt 2b ustawy POŚ, jednym z organów ochrony środowiska jest marszałek województwa. Jego kompetencje określa art. 378 ust. 2a ustawy POŚ.

Zgodnie z tym przepisem, marszałek województwa jest właściwy w sprawach:

1. przedsięwzięć i zdarzeń na terenach zakładów, gdzie jest eksploatowana instalacja, która jest kwalifikowana jako przedsięwzięcie mogące zawsze znacząco oddziaływać na środowisko w rozumieniu ustawy z dnia 3 października 2008 r.   
   o udostępnianiu informacji o środowisku i jego ochronie, udziale społeczeństwa   
   w ochronie środowiska oraz o ocenach oddziaływania na środowisko,
2. przedsięwzięcia mogącego zawsze znacząco oddziaływać na środowisko   
   w rozumieniu ustawy z dnia 3 października 2008 r. o udostępnianiu informacji   
   o środowisku i jego ochronie, udziale społeczeństwa w ochronie środowiska oraz   
   o ocenach oddziaływania na środowisko, realizowanego na terenach innych   
   niż wymienione w pkt 1,
3. pozwolenia na wytwarzanie odpadów i pozwolenia zintegrowanego dla instalacji komunalnych, o których mowa w art. 38b ust. 1 pkt 1 ustawy z dnia 14 grudnia 2012 r. o odpadach,
4. o których mowa w art. 237 i art. 362 ust. 1-3, w zakresie dróg innych niż autostrady   
   i drogi ekspresowe, usytuowanych w miastach na prawach powiatu.

Biorąc pod uwagę powyższe należy stwierdzić, że marszałek województwa jest właściwy do udzielania tylko niektórych pozwoleń zintegrowanych. Instalacja będąca przedmiotem takiego pozwolenia musi stanowić bowiem albo przedsięwzięcie mogące zawsze znacząco oddziaływać na środowisko albo być instalacją komunalną, o której mowa   
w art. 38b ust. 1 pkt 1 ustawy o odpadach.

Katalog przedsięwzięć, mogących zawsze znacząco oddziaływać na środowisko określa rozporządzenie Rady Ministrów z dnia 10 września 2019 r. w sprawie przedsięwzięć mogących znacząco oddziaływać na środowisko (Dz. U. z 2019 r. poz. 1839).

Treść pozwolenia zintegrowanego wyznacza zasadniczo art. 211 ust. 1 ustawy POŚ, wskazując, że pozwolenie zintegrowane spełnia wymagania określone dla pozwoleń,   
o których mowa w art. 181 ust. 1 pkt 2 i 4 (tj. pozwolenia na wprowadzanie gazów   
lub pyłów do powietrza oraz pozwolenia na wytwarzanie odpadów), pozwolenia wodnoprawnego na pobór wód oraz pozwolenia wodnoprawnego na wprowadzanie ścieków do wód lub do ziemi. Dodatkowe elementy pozwolenia zintegrowanego zostały określone w art. 211 ust. 3-9 ustawy POŚ, a także w art. 202 ust. 1-6 ustawy POŚ.

Pozwolenia zintegrowane wydawane są, co do zasady, na czas nieoznaczony   
(art. 188 ust. 1 ustawy POŚ). Trzeba jednak zauważyć, że dotyczą one instalacji, które   
są cały czas eksploatowane oraz zmieniają się w czasie. Stąd też ustawodawca przewidział możliwość zmiany pozwoleń zintegrowanych, odstępując tym samym   
od ogólnej zasady trwałości decyzji administracyjnych, określonej w art. 16 ustawy Kpa.

Podstawą dokonania zmiany pozwolenia zintegrowanego są zasadniczo przepisy   
art. 192 ustawy POŚ w zw. z art. 163 ustawy Kpa (analogicznie: wyrok NSA z dnia   
19 września 2019 r., sygn. akt: II OSK 821/18). Pierwszy z tych przepisów stanowi,   
że przepisy o wydawaniu pozwolenia stosuje się odpowiednio w przypadku zmiany   
jego warunków. Zgodnie natomiast z art. 163 ustawy Kpa, organ administracji publicznej może uchylić lub zmienić decyzję, na mocy której strona nabyła prawo, także w innych przypadkach oraz na innych zasadach niż określone w niniejszym rozdziale,   
o ile przewidują to przepisy szczególne.

Oprócz tego należy zwrócić uwagę na art. 214 ust. 4 i ust. 5 ustawy POŚ, zgodnie   
z którymi:

* wniosek o zmianę pozwolenia zintegrowanego zawiera dane, o których mowa   
  w art. 184 i art. 208, mające związek z planowanymi zmianami;
* decyzja o zmianie pozwolenia zintegrowanego określa wymagania, o których mowa

w art. 188 i art. 211, mające związek z planowanymi zmianami.

Przepisy te, korespondując z powołanymi wyżej art. 192 ustawy POŚ oraz art. 163 ustawy Kpa, precyzyjnie określają, zarówno zakres wniosku o zmianę pozwolenia zintegrowanego, jak i treść decyzji o zmianie takiego pozwolenia. Biorąc zatem

pod uwagę:

* rodzaj instalacji, będącej przedmiotem wniosku;
* zakres przedmiotowy wniosku;

organ stwierdza, że przedmiotowy wniosek należy rozpoznać w oparciu o wyżej wskazane przepisy.

**IV. Uzasadnienie szczegółowe**

W wyniku analizy merytorycznej treści podania oraz zgromadzonego w sprawie całokształtu materiału dowodowego, pod kątem zgodności z przepisami prawa materialnego w zakresie ochrony środowiska, organ przychylił się do wniosku Strony   
i niniejszą decyzją dokonał zmian pozwolenia zintegrowanego, w części I, pn. „Rodzaj   
i parametry instalacji”, w części III pn. „Warunki wprowadzania do środowiska substancji   
i energii” oraz w części V pn. „Warunki wprowadzania do środowiska substancji   
lub energii występujące w uzasadnionych technologicznie sytuacjach eksploatacyjnych odbiegających od normalnych”.

W zakresie ochrony powietrza

Zmiana pozwolenia zintegrowanego związana jest z koniecznością uwzględnienia w pozwoleniu zintegrowanym, warunków eksploatacji awaryjno-rezerwowej kotłowni, w skład której wchodzą kocioł K3, na olej opałowy lekki, o nominalnej mocy cieplnej 21,07 MWt, kocioł K4, na olej opałowy lekki, o nominalnej mocy cieplnej 0,366 MWt oraz agregat prądotwórczy, na olej napędowy, o nominalnej mocy cieplnej 1,3 MWt.

Ze względu na planowaną eksploatację nowej, awaryjno-rezerwowej kotłowni, w przypadkach postoju kotłów głównych K1 i K2, zgodnie z wnioskiem strony, w punkcie I.3.4.1. pozwolenia, określono podstawowe parametry nowych źródeł emisji, wchodzących w skład kotłowni awaryjno-rezerwowej.

Z kolei w punkcie III.1. pozwolenia, ustalono dopuszczalne wielkości emisji substancji wprowadzanych do powietrza z awaryjno-rezerwowej kotłowni, podczas normalnego funkcjonowania instalacji.

Zarówno kocioł K3, o nominalnej mocy cieplnej 21,07 MWt, jak i agregat prądotwórczy,   
o nominalnej mocy cieplnej 1,3 MWt, podlegają pod załącznik 5 rozporządzenia Ministra Klimatu z dnia 24 września 2020 r., w sprawie standardów emisyjnych dla niektórych rodzajów instalacji, źródeł spalania paliw oraz urządzeń spalania lub współspalania odpadów (Dz.U. z 2020 r., poz. 1860), który określa standardy emisyjne dla średnich źródeł, będących źródłami nowymi, przy spalaniu paliw ciekłych.

W związku z powyższym, w pozwoleniu zintegrowanym określono standardy emisyjnych dla pyłu, dwutlenku azotu i dwutlenku siarki, zgodnie z wymaganiami określonymi   
w rozporządzeniu w sprawie standardów emisyjnych dla niektórych rodzajów instalacji, źródeł spalania paliw oraz urządzeń spalania lub współspalania odpadów.

Ponadto, awaryjno-rezerwowa kotłownia, będzie eksploatowana w przypadku awarii kotłów głównych K1 i K2, w związku z powyższym, zgodnie z wnioskiem strony, w punkcie V.2. pozwolenia, ustalono dopuszczalne wielkości emisji substancji wprowadzanych do powietrza z awaryjno-rezerwowej kotłowni, występujące w uzasadnionych technologicznie sytuacjach eksploatacyjnych odbiegających od normalnych, polegających na awarii kotłów głównych K1 i K2, co jest zgodne z art. 188 ust. 2 pkt 3 oraz art. 142 ust. 1 i 2 ustawy POŚ. Z uwagi na awaryjny charakter pracy ww. źródeł, wchodzących w skład awaryjno-rezerwowej kotłowni, nie ma możliwości określenia dla nich rocznej wielkości emisji, w uzasadnionych technologicznie sytuacjach eksploatacyjnych odbiegających od normalnych.

Do wniosku o zmianę pozwolenia zintegrowanego załączono ocenę skutków zmienionych poziomów emisji zanieczyszczeń z emitorów instalacji, objętych przedmiotowym pozwoleniem zintegrowanym, wykonaną zgodnie z obowiązującą referencyjną metodyką modelowania poziomów substancji w powietrzu, określoną w rozporządzeniu Ministra Środowiska z dnia 26 stycznia 2010 r. w sprawie wartości odniesienia dla niektórych substancji w powietrzu (Dz. U. z 2010 r. nr 16 poz. 87). Przeprowadzona analiza rozprzestrzeniania się zanieczyszczeń w powietrzu wykazała, że przy zachowaniu parametrów miejsc wprowadzania substancji do powietrza, eksploatacja ww. instalacji,   
nie będzie powodowała przekroczeń standardów jakości powietrza określonych w rozporządzeniu Ministra Środowiska z dnia 24 sierpnia 2012 r. w sprawie poziomów niektórych substancji w powietrzu (t. j. Dz. U. z 2021 r. poz. 845) oraz wartości stężeń substancji określonych w rozporządzeniu Ministra Środowiska z dnia 26 stycznia 2010 r. w sprawie wartości odniesienia dla niektórych substancji w powietrzu (Dz. U. z 2010 r.   
nr 16, poz. 87).

W zakresie ochrony środowiska przed hałasem

Zmiana pozwolenia zintegrowanego, wynika z uzyskania przez prowadzącego instalację, decyzji o środowiskowych uwarunkowaniach dla przedsięwzięcia pn. „*Budowa kotłowni awaryjno-rezerwowej oraz podziemnego zbiornika oleju, wraz z instalacjami, infrastrukturą i zabudową towarzyszącą*”, wydaną w dniu 3 listopada 2023 r. przez Burmistrza Radlina (znak: GKE.6220.006.2023).

Nowymi źródłami emisji hałasu, związanymi z posadowieniem kotłowni awaryjno-rezerwowej będą:

* źródła kubaturowe: B-11 (Budynek kotłowni awaryjno-rezerwowej (hala kotłów   
  i pomieszczenie agregatu prądotwórczego)), B-12 (Pomieszczenia elektryczne   
  w budynku kotłowni),
* źródła pracujące w otwartej przestrzeni: K1 (Komin kotła K3), K2 (Kanały spalin kotła K3), WD1-WD3 (Wywietrzak dachowy – 3 szt.), WD4-WD5 (Wentylator dachowy –

2 szt.), K3-K4 (Klimatyzatory – 2 szt.), CNK1 (Centrala nawiewna kotłowni K3), CNK2 (Centrala nawiewna pomieszczeń elektrycznych budynku kotłowni), PW1 (Pompy wody DEMI), RS1 (Stacja RS).

W celu ograniczenia emisji hałasu z kotłowni, zastosowany zostanie tłumik akustyczny   
na nitce wyprowadzenia spalin, o skuteczności min. 6 dB. Przedstawiona we wniosku analiza akustyczna, nie wykazała występowania przekroczeń wartości dopuszczalnych poziomu dźwięku na najbliższych terenach podlegających ochronie akustycznej z terenu przedmiotowego przedsięwzięcia, przy założonych parametrach akustycznych źródeł hałasu.

Przeprowadzone w ww. analizie obliczenia wykazały, że po uruchomieniu kotłowni awaryjno-rezerwowej, poziom emisji hałasu w punktach obserwacji może wzrosnąć   
o ok. 0,8-5,0 dB, w zależności od lokalizacji punktu.

Zgodnie z informacjami przedstawionymi we wniosku, instalacja kotłowni awaryjno-rezerwowej (kotły K3 i K4), nie będzie funkcjonowała w warunkach normalnej pracy instalacji do spalania paliw.

W zakresie gospodarki wodno-ściekowej

Zmiana obowiązującego pozwolenia zintegrowanego podyktowana jest koniecznością uwzględnienia w tej decyzji awaryjno-rezerwowej kotłowni, w skład której wchodzą kocioł K3, kocioł K4, agregat prądotwórczy na olej napędowy oraz zbiornik na olej opałowy lekki, o pojemności 30 m3.

Woda dla potrzeb zakładu – podobnie jak dotychczas - jest pobierana z miejskiej sieci wodociągowej. Rozwiązania w zakresie gospodarki ściekowej zakładu nie ulegają zmianie, tzn. ścieki przemysłowe, powstające w związku z eksploatacją bloku energetycznego oraz eksploatacją stacji uzdatniania wody, wykorzystane są w procesie gaszenia koksu Koksowni Radlin, ścieki socjalno-bytowe odprowadzane są do zakładowej oczyszczalni ścieków, a następnie do kanalizacji operatora zewnętrznego.

Natomiast wody opadowe i roztopowe, powstające w obrębie zakładu, odprowadzane

są do zakładowej kanalizacji deszczowej i wykorzystywane do gaszenia koksu.

Zmiana pozwolenia zintegrowanego w zakresie gospodarki wodno-ściekowej dotyczy zwiększenia zużycia wody na potrzeby jej obiegu w kotłach oraz uwzględnienia zużycia wody na potrzeby uzupełnienia sieci ciepłowniczej.

W rozdziale dotyczącym obiegów wodnych powiązanych technologicznie z instalacją energetycznego spalania, tj. w punkcie I.3.6.1.3. decyzji usunięto na wniosek strony   
w dwóch miejscach słowo „mokra” w kontekście chłodni wentylatorowej.

**Po przeprowadzonym postępowaniu administracyjnym organ zważył, co następuje.**

W stanie faktycznym sprawy, biorąc pod uwagę przepisy prawa materialnego, zaistniała konieczność zmiany udzielonego pozwolenia zintegrowanego. Strona przedłożyła podanie w tym zakresie, które spełnia wymogi formalne. Po zbadaniu podania organ stwierdził,   
że wnioskowane zmiany są zgodne z przepisami szczególnymi, dotyczącymi ochrony środowiska.

Mając na względzie powyższe, orzeczono jak w sentencji.

**Pouczenie**

Zgodnie z art. 127 § 1 i 2 ustawy Kpa, od niniejszej decyzji Stronie przysługuje prawo wniesienia odwołania do Ministra Klimatu i Środowiska, za pośrednictwem Marszałka Województwa Śląskiego, w terminie 14 dni od dnia jej doręczenia.

Zgodnie z 127a ustawy Kpa, w trakcie biegu terminu do wniesienia odwołania Strona może zrzec się prawa do wniesienia odwołania wobec organu administracji publicznej, który wydał decyzję.

Z dniem doręczenia organowi administracji publicznej oświadczenia o zrzeczeniu   
się prawa do wniesienia odwołania przez ostatnią ze stron postępowania decyzja staje   
się ostateczna i prawomocna.

Z up. Marszałka Województwa Śląskiego

Ewa Owczarek-Nowak  
 Dyrektor

Departamentu Środowiska

Ekologii i Opłat Środowiskowych

*Przedłożono dowód wniesienia opłaty skarbowej w wysokości 1005,50 PLN. Opłaty dokonano na konto Urzędu Miejskiego w Katowicach.*