

PŚ.V/WŚ/7600-131/08

DECYZJA Nr 285/15/PŚ.Z

Na podstawie art. 104, art. 155 ustawy z dnia 14 czerwca 1960 r. *Kodeks postępowania administracyjnego* (Dz. U. z 2013 r. poz. 267, z późn. zm.), art. 181 ust. 1 pkt 1, art. 183 ust.1, art. 188, art. 192, art. 201 ust. 1, art. 202, art. 203 ust.1, art. 204, art. 214 ust. 5, art. 378 ust. 2a pkt 1 ustawy z dnia 27 kwietnia 2001 r. *Prawo ochrony środowiska* (Dz. U. z 2013 r. poz. 1232, z późn. zm.), po rozpatrzeniu wniosku PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna, ul. Modlińska 15, 03-216 Warszawa,

zmienia się

decyzję Wojewody Mazowieckiego z dnia 2 stycznia 2006 r., znak: WŚR.I.6640/17/7/05/06, udzielającą PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna, ul. Modlińska 15, 03-216 Warszawa (REGON 010381709, NIP 525-000-06-30), pozwolenia zintegrowanego na prowadzenie instalacji do energetycznego spalania paliw o mocy nominalnej 3040 MWt, eksploatowanej na terenie Elektrociepłowni Siekierki w Warszawie przy ul. Augustówka 30, zmienioną decyzjami Marszałka Województwa Mazowieckiego: Nr 4/09/PŚ.Z z dnia 9 stycznia 2009 r., znak: PŚ.V/UR/7600-131/08, Nr 64/09/PŚ.Z z dnia 30 października 2009 r., znak: PŚ.V/KS/7600-131/08, Nr 109/10/PŚ.Z z dnia 23 listopada 2010 r., znak: PŚ.V/KS/7600-131/08, Nr 23/11/ PŚ.Z z dnia 7 marca 2011 r., znak: PŚ.V/KS/7600-131/08, Nr 130/11/ PŚ.Z z dnia 16 grudnia 2011 r., znak: PŚ.V/WŚ/7600-131/08, Nr 143/13/PŚ.Z z dnia 24 października 2013 r., znak: PŚ.V/KS/7600-131/08, oraz Nr 263/15/PŚ.Z z dnia 10 września 2015 r., znak: PŚ.V/MR/7600-131/08, w następujący sposób:

1) sentencja decyzji otrzymuje brzmienie:

„Udziela się pozwolenia zintegrowanego PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna, ul. Modlińska 15, 03-216 Warszawa (REGON 010381709, NIP 525-000-06-30), na prowadzenie instalacji:

a) do spalania paliw o mocy nominalnej 3044 MWt,

b) do oczyszczania ścieków przemysłowych pochodzących z instalacji wymagającej uzyskania pozwolenia zintegrowanego – instalacja do oczyszczania ścieków przemysłowych z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS),

eksploatowanych na terenie Elektrociepłowni Siekierki w Warszawie przy ul. Augustówka 30 i określa się następujące warunki pozwolenia:”;

2) część II decyzji otrzymuje brzmienie:

„II. RODZAJ INSTALACJI

Charakterystyka techniczna i stosowane technologie

Na terenie Elektrociepłowni Siekierki eksploatowane są dwie instalacje wymagające pozwolenia zintegrowanego:

A. Instalacja do spalania paliw,

B. Instalacja do oczyszczania ścieków przemysłowych.

A. Urządzenia techniczne wchodzące w skład instalacji do spalania paliw o nominalnej mocy 3044 MWt:

1. kotły parowe pyłowe: OP-230 (K2, K3, K4), OP-380 (K11), OP-430 (K10, K14, K15)

2. kotły wodne pyłowe WP-120 (K5, K6, K7), WP-200 (K16)

3. kotły wodne olejowe: PTWM-100 (K8, K9)

4. kocioł o palenisku fluidalnym BFB (K1)

5. zespół urządzeń do pneumatycznego transportu popiołu konwencjonalnego z elektrofiltrów, wraz z urządzeniami do selekcji popiołu oraz zbiornikami magazynowymi:

- 1) analizatory zawartości węgla w popiele (typ AWP-4), zamontowane na kanałach spalin, za elektrofiltrami kotłów blokowych OP-430 nr 10, 14 i 15 oraz OP-380 nr 11,
- 2) sprzęgnięte z analizatorami dwupołożeniowe zwrotnice, zamontowane na rurociągach odprowadzających popiół lotny spod elektrofiltrów do zbiorników retencyjnych,
- 3) zbiorniki retencyjne popiołu:
 - ZRP nr 1 i nr 3,
 - ZRP nr 2 i nr 4,
 - zespół urządzeń do transportu pneumatycznego popiołu zasiarzonego ze zbiornikiem retencyjnym popiołu ZRP nr 7,
 - zespół urządzeń do magazynowania wapna hydratyzowanego ze zbiornikiem retencyjnym wapna hydratyzowanego M4,
 - zespół urządzeń do magazynowania mączki kamienia wapiennego na potrzeby mokrej instalacji odsiarczania spalin ze zbiornikiem sorbentu,
 - zespół urządzeń do transportu pneumatycznego materiału inertnego (piasku) na potrzeby biomasowego kotła fluidalnego K1 wraz ze zbiornikiem retencyjnym oraz popiołu lotnego, popiołu dennego powstających w kotle fluidalnym K1 wraz z dwoma zbiornikami retencyjnymi popiołu,
 - zespół urządzeń instalacji do separacji i odzysku popiołu lotnego wraz z urządzeniami do selekcji popiołu oraz zbiornikami magazynowymi – zbiornikiem pośrednim, zbiornikiem na popiół HiCarbon, stanowiącym odzyskane paliwo oraz zbiornikiem na popiół ProAsh stanowiącym produkt handlowy.

Kotły OP-230 nr 2, 3 i 4, WP-120 nr 5, 6 i 7 oraz WP-200 nr 16 opalane są węglem kamiennym, kotły OP-380 nr 11 i OP-430 nr 10, 14 i 15 opalane są węglem kamiennym lub mieszaniną węgla kamiennego i biomasy, zaś dwa kotły PTWM-100 opalane są olejem opałowym. Kocioł BFB nr 1 opalany jest w całości biomasą. Do rozpalania kotłów stosowany jest lekki olej opałowy i gaz propanbutan oraz mazut – do czasu zużycia zgromadzonego zapasu. Spaliny z kotłów odprowadzane są do powietrza przez emitory:

- 1) do emitora nr E3 o wysokości 200 m i średnicy 6,0 m odprowadzane są spaliny z kotłów PTWM-100 (K8, K9);
- 2) do emitora nr E4 o wysokości 170 m i średnicy 6,0 m odprowadzane są spaliny z kotłów OP-230 (K2, K3, K4) oraz kotła BFB (K1);
- 3) do przewodu nr 1 emitora nr E5 o wysokości 200 m i średnicy 6,3 m odprowadzane są spaliny z kotłów WP-120 (K5, K6, K7), OP-430 (K10), OP-380 (K11);
- 4) do przewodu nr 2 emitora E5 o wysokości 200 m i średnicy 6,3 m odprowadzane są spaliny z kotłów OP-430 (K14, K15), WP-200 (K16)

Pył ze zbiorników retencyjnych odprowadzany jest emitorami:

- 1) Z1 o wysokości 27,7 m i wymiarach wylotu 1,1 m x 0,9 m (zbiornik retencyjny popiołu nr 1),
- 2) Z2 o wysokości 27,7 m i wymiarach wylotu 1,1 m x 0,9 m (zbiornik retencyjny popiołu nr 2),
- 3) Z3 o wysokości 28,8 m i wymiarach wylotu 0,5 m x 1,0 m (zbiornik retencyjny popiołu nr 3),
- 4) Z4 o wysokości 28,8 m i wymiarach wylotu 0,5 m x 1,0 m (zbiornik retencyjny popiołu nr 4),
- 5) Z5 o wysokości 31,4 m i średnicy wylotu 0,5 m (zbiornik retencyjny popiołu nr 7),
- 6) Z6 o wysokości 28,0 m i średnicy wylotu 0,5 m (zbiornik retencyjny wapna hydratyzowanego M4),
- 7) Z12 o wysokości 35,0 m i średnicy wylotu 0,5 m (zbiornik magazynowy mączki kamienia wapiennego),

- 8) Z13 o wysokości 28,3 m i średnicy wylotu 0,845 m x 0,250 m (zbiornik retencyjny popiołu lotnego kotła BFB (K1)),
 - 9) Z14 o wysokości 20,3 m i średnicy wylotu 0,165 m x 0,117 m (zbiornik retencyjny popiołu dennego kotła BFB (K1)),
 - 10) Z15 o wysokości 20,3 m i średnicy wylotu 0,845 m x 0,250 m (zbiornik piasku na potrzeby kotła BFB (K1)),
 - 11) Z16 o wysokości 71,0 m i średnicy wylotu 0,4 m (zbiornik popiołu ProAsh instalacji do separacji i odzysku popiołu ST),
 - 12) Z17 o wysokości 34,0 m i średnicy wylotu 0,35 m (zbiornik popiołu HiCarbon instalacji do separacji i odzysku popiołu ST),
 - 13) Z18 o wysokości 21,0 m i średnicy wylotu 0,4 m (zbiornik pośredni popiołu instalacji do separacji i odzysku popiołu ST),
- B. Instalacja do oczyszczalnia ścieków przemysłowych pochodzących z instalacji wymagającej uzyskania pozwolenia zintegrowanego - instalacja do oczyszczania ścieków przemysłowych z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS).

Instalacja do oczyszczania ścieków pochodzących z instalacji MIOS obejmuje następujące urządzenia:

- 1) zbiornik reakcyjny 3-komorowy,
- 2) osadnik lamelowy, wraz ze zbiornikiem flokulacji – 2 szt.,
- 3) pompy dozujące chemikalia,
- 4) zagęszczacz osadu,
- 5) pompy szlamowe,
- 6) prasa filtracyjna,
- 7) zbiornik pośredni ścieków oczyszczonych,
- 8) wieża chłodnicza,
- 9) filtr piaskowy – 2 szt.,
- 10) filtr węglowy – 2 szt.,
- 11) zbiornik ścieków oczyszczonych,
- 12) zbiornik pomiarowy,
- 13) pompy zrzutowe ścieków oczyszczonych.”;

- 3) część III. decyzji otrzymuje brzmienie:

„III. SPOSOBY OSIĄGANIA WYSOKIEGO POZIOMU OCHRONY ŚRODOWISKA JAKO CAŁOŚCI

1. Metody zapobiegania lub ograniczania ilości wytwarzanych odpadów.
 - 1) podwyższenie sprawności wytwarzania energii;
 - 2) spalanie lepszego gatunkowo węgla;
 - 3) selekcja odpadów w miejscu ich wytwarzania;
 - 4) magazynowanie odpadów z zachowaniem dopuszczalnych czasów magazynowania, tzn. do 3 lat w sytuacjach uzasadnionych (np. brak partii wysyłkowej) dla odpadów z przeznaczeniem do unieszkodliwiania przez składowanie;
 - 5) ewidencję odpadów, umożliwiającą ilościową i jakościową kontrolę odpadów wytwarzanych, poddawanych odzyskowi lub unieszkodliwianych oraz kompleksową kontrolę w zakresie obrotu odpadami;
 - 6) przekazywanie odpadów podmiotom posiadającym stosowne zezwolenia w zakresie gospodarowania odpadami;

- 7) składowanie tylko tych odpadów, dla których nie znajdują uzasadnienia inne możliwości ich zagospodarowania;
- 8) eksploatacja składowiska odpadów prowadzona zgodnie z zatwierdzoną instrukcją eksploatacji;
- 9) wydzielanie ze strumienia popiołu transportowanego spod elektrofiltrów, popiołu spełniającego normę PN-EN 450-1 (przekazywanego jako produkt), umożliwiające ograniczenie ilości powstającego popiołu odpadowego;
- 10) zabudowa wewnętrznej instalacji do separacji popiołu lotnego, wchodzącej w skład ciągu technologicznego odpopielania, służącej do rozdzielenia popiołu lotnego na dwie frakcje, z których jedna stanowić będzie odzyskane paliwo i włączona będzie w wewnętrzną cyrkulację strumieniem paliwa w zakładzie, a druga stanowić będzie pełnowartościowy produkt handlowy;
- 11) gospodarcze wykorzystanie popiołu lotnego ze spalania węgla oraz gipsu syntetycznego jako produktów ubocznych, spełniających wymagania ustawy o odpadach.

Odpady technologiczne z procesów termicznych (popioły lotne, żużle, odpad z IOS) wykorzystywane są głównie do produkcji materiałów budowlanych, cementu, budowy dróg, makroniwelacji terenu.

2. Stosowanie następujących metod i technik ochrony powietrza:

- 1) w zakresie redukcji emisji dwutlenku siarki - odsiarczanie gazów odlotowych metodą pól suchą i metodą mokrą, stosowanie paliwa o odpowiedniej zawartości siarki, uśrednianie parametrów paliwa,
- 2) w zakresie redukcji emisji tlenków azotu – stosowanie palników niskoemisyjnych, stopniowanie powietrza dostarczanego do kotłów, zastosowanie instalacji katalitycznego odazotowania spalin i instalacji niekatalitycznego odazotowania spalin,
- 3) w zakresie redukcji emisji pyłu – odpylanie gazów odlotowych przy wykorzystaniu elektrofiltrów, filtrów pulsacyjnych tkaninowych, filtrów workowych, multicyklonu i cyklonów, uśrednianie parametrów paliwa, zraszanie węgla na placach węglowych mlekiem wapiennym.”;

4) część VI. decyzji otrzymuje brzmienie:

„VI. WARUNKI WPROWADZANIA DO ŚRODOWISKA SUBSTANCJI I ENERGII ORAZ WYTWARZANIA ODPADÓW

1. Wprowadzanie gazów i pyłów do powietrza

Wielkości dopuszczalnej emisji, rodzaje substancji oraz parametry instalacji – źródła powstawania i miejsca wprowadzania substancji do powietrza – zgodnie z następującymi tabelami nr 1, 2 i 3:

Tabela nr 1. Zestawienie wielkości dopuszczalnej emisji, rodzajów substancji oraz źródeł powstawania (kotłów) i miejsc wprowadzania substancji do powietrza – obowiązuje do 31 grudnia 2015 r.

Źródło powstawania/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Rodzaje urządzeń do redukcji substancji wprowadzanych do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna [mg/m ³] [*]		
		h [m]	d [m]	Nr [-]		przy spalaniu samego węgla, a w przypadku K8 i K9 oleju	przy spalaniu węgla i 10% biomasy	przy spalaniu węgla i 20% biomasy
1	2	3	4	5	6	7	8	
Kocioł BFB (biomasowy) (K1)	Elektrofiltr, instalacja redukcji tlenków azotu (SNCR)	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	-	753,4 (sama biomasa)	
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	-	400 (sama biomasa)	
					Pył	-	100 (sama biomasa)	

Źródło powstawania/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Rodzaje urządzeń do redukcji substancji wprowadzanych do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna [mg/m ³]*		
		h [m]	d [m]	Nr [-]		przy spalaniu samego węgla, a w przypadku K8 i K9 oleju	przy spalaniu węgla i 10% biomasy	przy spalaniu węgla i 20% biomasy
					Tlenek węgla	-	250 (sama biomasa)	
					Chlorowodór	-	300 (sama biomasa)	
					Fluorowodór	-	25 (sama biomasa)	
					Amoniak	-	20 (sama biomasa)	
					Rtęć	-	0,030 (sama biomasa)	
Kocioł OP-230 (K2)	urządzenia do półsuchego odsiarczania gazów odlotowych, multicyklon + filtr workowy	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	750	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	-	-
					Pył	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	200	-	-
					Fluorowodór	15	-	-
					Amoniak	-	-	-
Rtęć	0,030	-	-					
Każdy z dwóch kotłów OP-230 (K3,K4)	elektrofiltr	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	1500	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	-	-
					Pył	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	350	-	-
					Fluorowodór	15	-	-
					Amoniak	-	-	-
Rtęć	0,030	-	-					
Każdy z trzech kotłów WP-120 (K5,K6,K7)	elektrofiltr, mokra instalacja odsiarczania spalin	200	6,3	E5 Przewód 1	Dwutlenek siarki	1500	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	-	-
					Pył	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	20	-	-
					Fluorowodór	5	-	-
					Amoniak	-	-	-
Rtęć	0,030	-	-					

Źródło powstawania/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Rodzaje urządzeń do redukcji substancji wprowadzanych do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna [mg/m ³]*		
		h [m]	d [m]	Nr [-]		przy spalaniu samego węgla, a w przypadku K8 i K9 oleju	przy spalaniu węgla i 10% biomasy	przy spalaniu węgla i 20% biomasy
Kocioł OP-430 (K10)	elektrofiltr, mokra instalacja odsiarczania spalin, instalacja redukcji tlenków azotu (SCR)	200	6,3	E5 Przewód 1	Dwutlenek siarki	1500	1444	1419
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	584	577
					Pył	100	100	100
					Tlenek węgla	250	250	250
					Chlorowodór	20	20	20
					Fluorowodór	5	5	5
					Amoniak	5	5	5
Rtęć	0,030	0,030	0,030					
Kocioł OP-380 (K11)	elektrofiltr, mokra instalacja odsiarczania spalin, instalacja redukcji tlenków azotu (SCR)	200	6,3	E5 Przewód 1	Dwutlenek siarki	1500	1444	1419
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	584	577
					Pył	100	100	100
					Tlenek węgla	250	250	250
					Chlorowodór	20	20	20
					Fluorowodór	5	5	5
					Amoniak	5	5	5
Rtęć	0,030	0,030	0,030					
Każdy z dwóch kotłów OP-430 (K14, K15)	elektrofiltr, mokra instalacja odsiarczania spalin, instalacja redukcji tlenków azotu (SCR)	200	6,3	E5 Przewód 2	Dwutlenek siarki	1500	1444	1419
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	584	577
					Pył	100	100	100
					Tlenek węgla	250	250	250
					Chlorowodór	20	20	20
					Fluorowodór	5	5	5
					Amoniak	5	5	5
Rtęć	0,030	0,030	0,030					
Kocioł WP-200 (K16)	elektrofiltr, mokra instalacja odsiarczania spalin	200	6,3	E5 przewód 2	Dwutlenek siarki	1500	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	-	-
					Pył	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	20	-	-
					Fluorowodór	5	-	-
					Amoniak	-	-	-
Rtęć	0,030	-	-					

Źródło powstawania/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Rodzaje urządzeń do redukcji substancji wprowadzanych do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna [mg/m ³] [*]		
		h [m]	d [m]	Nr [-]		przy spalaniu samego węgla, a w przypadku K8 i K9 oleju	przy spalaniu węgla i 10% biomasy	przy spalaniu węgla i 20% biomasy
Każdy z dwóch kotłów olejowych PTWM-100 (K8, K9)	-	200	6,0	E3	Dwutlenek siarki	1700	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	450	-	-
					Pył	50	-	-
					Tlenek węgla	300	-	-
Emitor E4 przy pracy kotła BFB i trzech kotłów OP-230 (K1 i K2 i K3 i K4)		170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	1128	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	549	-	-
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	301	-	-
					Fluorowodór	18	-	-
					Amoniak	5	-	-
Rtęć	0,030	-	-					
Emitor E4 przy pracy kotła BFB, kotła K2 i jednego z dwóch kotłów OP-230 (K1 i K2 oraz K3 lub K4)		170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	998	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	531	-	-
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	284	-	-
					Fluorowodór	18	-	-
					Amoniak	7	-	-
Rtęć	0,030	-	-					
Emitor E4 przy pracy kotła BFB i dwóch kotłów OP-230 (K1 i K3 i K4)		170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	1249	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	533	-	-
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	333	-	-
					Fluorowodór	18	-	-
					Amoniak	7	-	-
Rtęć	0,030	-	-					
Emitor E4 przy pracy kotła K2 i dwóch kotłów OP-230		170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	1256	-	-

Źródło powstawania/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Rodzaje urządzeń do redukcji substancji wprowadzanych do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna [mg/m ³]		
		h [m]	d [m]	Nr [-]		przy spalaniu samego węgla, a w przypadku K8 i K9 oleju	przy spalaniu węgla i 10% biomasy	przy spalaniu węgla i 20% biomasy
(K2 i K3 i K4)					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	-	-
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	301	-	-
					Fluorowodór	15	-	-
					Amoniak	-	-	-
					Rtęć	0,030	-	-
Emitor E4 przy pracy kotła BFB i kotła K2 (K1 i K2)		170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	752	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	498	-	-
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	251	-	-
					Fluorowodór	20	-	-
					Amoniak	10	-	-
					Rtęć	0,030	-	-
Emitor E4 przy pracy kotła BFB i jednego z kotłów OP-230 (K1 i K3 lub K4)		170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	1118	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	498	-	-
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	324	-	-
					Fluorowodór	20	-	-
					Amoniak	10	-	-
					Rtęć	0,030	-	-
Emitor E4 przy pracy kotła nr 2 i jednego z kotłów OP-230 (K2 i K3 lub K4)		170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	1125	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	-	-
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	275	-	-
					Fluorowodór	15	-	-
					Amoniak	-	-	-
					Rtęć	0,030	-	-
Emitor E4 przy pracy dwóch kotłów OP-230 (K3 i K4)		170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	1500	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na	600	-	-

Źródło powstawania/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Rodzaje urządzeń do redukcji substancji wprowadzanych do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna [mg/m ³ *]		
		h [m]	d [m]	Nr [-]		przy spalaniu samego węgla, a w przypadku K8 i K9 oleju	przy spalaniu węgla i 10% biomasy	przy spalaniu węgla i 20% biomasy
					dwutlenek azotu			
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	350	-	-
					Fluorowodór	15	-	-
					Amoniak	-	-	-
					Rtęć	0,030	-	-
					Dwutlenek siarki	753,4	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	400	-	-
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	300	-	-
					Fluorowodór	25	-	-
					Amoniak	20	-	-
					Rtęć	0,030	-	-
					Dwutlenek siarki	750	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	-	-
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	200	-	-
					Fluorowodór	15	-	-
					Amoniak	-	-	-
					Rtęć	0,030	-	-
					Dwutlenek siarki	1500	-	-
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	-	-
					Pył ogółem	100	-	-
					Tlenek węgla	250	-	-
					Chlorowodór	350	-	-
					Fluorowodór	15	-	-
					Amoniak	-	-	-
					Rtęć	0,030	-	-
					Dwutlenek siarki	1500	1464	1447
					Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	590	585
					Pył ogółem	100	100	100

Źródło powstawania/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Rodzaje urządzeń do redukcji substancji wprowadzanych do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna [mg/m ³] [*]		
		h [m]	d [m]	Nr [-]		przy spalaniu samego węgla, a w przypadku K8 i K9 oleju	przy spalaniu węgla i 10% biomasy	przy spalaniu węgla i 20% biomasy
					Tlenek węgla	250	250	250
					Chlorowodór	20	20	20
					Fluorowodór	5	5	5
					Amoniak	3	3	3
					Rtęć	0,030	0,030	0,030
Emitor E5 przy pracy trzech kotłów OP-430 (K10, K14, K15), kotła OP-380 (K11) dwóch kotłów WP-120 i kotła WP-200 (K16)	200	2 x 6,3	E5 oba przewody	Dwutlenek siarki	1500	1461	1443	
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	589	584	
				Pył ogółem	100	100	100	
				Tlenek węgla	250	250	250	
				Chlorowodór	20	20	20	
				Fluorowodór	5	5	5	
				Amoniak	3	3	3	
				Rtęć	0,030	0,030	0,030	
Emitor E5 przy pracy trzech kotłów OP-430 (K10, K14, K15), kotła OP-380 (K11) i kotła WP-200 (K16)	200	2 x 6,3	E5 oba przewody	Dwutlenek siarki	1500	1453	1432	
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	587	581	
				Pył ogółem	100	100	100	
				Tlenek węgla	250	250	250	
				Chlorowodór	20	20	20	
				Fluorowodór	5	5	5	
				Amoniak	4	4	4	
				Rtęć	0,030	0,030	0,030	
Emitor E5 przy dowolnej konfiguracji pracy kotłów: OP-430 (K10, K14, K15), i kotła OP-380 (K11)	200	2 x 6,3	E5 oba przewody	Dwutlenek siarki	1500	1444	1419	
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	600	584	577	
				Pył ogółem	100	100	100	
				Tlenek węgla	250	250	250	
				Chlorowodór	20	20	20	
				Fluorowodór	5	5	5	
				Amoniak	5	5	5	
				Rtęć	0,030	0,030	0,030	
Emitor E3 przy dowolnej konfiguracji pracy kotłów PTWM (K8 i/lub K9)	200	6,0	E3	Dwutlenek siarki	1700	-	-	
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	450	-	-	
				Pył ogółem	50	-	-	
				Tlenek węgla	300	-	-	

* metry sześcienne gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienie 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5g/kg gazów odlotowych),
 - dla kotłów OP-230, OP-430, OP-380, WP-120 i WP-200 oraz emitorów E4 i E5 przy zawartości 6 % tlenu w gazach odlotowych,
 - dla kotłów PTWM-100 oraz emitora E3 przy zawartości 3% tlenu w gazach odlotowych.

Tabela nr 2. Zestawienie wielkości dopuszczalnej emisji, rodzajów substancji oraz źródeł powstawania (emitorów pyłu ze zbiorników: popiołu, wapna hydratyzowanego, mączki kamienia wapiennego i piasku) i miejsc wprowadzania substancji do powietrza

Źródło powstawania/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Rodzaje urządzeń do redukcji substancji wprowadzanych do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
		h	d	axb		
		m	m	m		kg/h
Zbiornik retencyjny popiołu konwencjonalnego z elektrofiltrów ZRP nr 1 i emitor Z1	bateria cyklonów i filtr tkaninowy pulsacyjny	27,5	-	1,1x0,9	Pył ogółem	0,475
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,475 0,342
Zbiornik retencyjny popiołu konwencjonalnego z elektrofiltrów ZRP nr 2 i emitor Z2	bateria cyklonów i filtr tkaninowy pulsacyjny	27,5	-	1,1x0,9	Pył ogółem	0,475
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,475 0,342
Zbiornik retencyjny popiołu konwencjonalnego z elektrofiltrów ZRP nr 3 i emitor Z3	bateria cyklonów i filtr tkaninowy pulsacyjny	28,8	-	0,5x1,0	Pył ogółem	0,475
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,475 0,342
Zbiornik retencyjny popiołu konwencjonalnego z elektrofiltrów ZRP nr 4 i emitor Z4	bateria cyklonów i filtr tkaninowy pulsacyjny	28,8	-	0,5x1,0	Pył ogółem	0,475
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,475 0,342
Zbiornik retencyjny popiołu zasiarczonego ZRP nr 7 i emitor Z5	filtr tkaninowy pulsacyjny	31,4	0,50	-	Pył ogółem	0,475
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,475 0,342
Zbiornik retencyjny wapna hydratyzowanego M4 i emitor Z6	filtr tkaninowy pulsacyjny	28,0	0,50	-	Pył ogółem	0,225
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,225 0,119
Zbiornik magazynowy mączki kamienia wapiennego na potrzeby MIOS – emitor Z12	filtr tkaninowy pulsacyjny	35,0	0,50	-	Pył ogółem	0,108
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,108 0,063
Zbiornik popiołu lotnego kotła BFB (K1) i emitor Z13	filtr workowy	28,5	-	0,845x0,25	Pył ogółem	0,0079
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,0079 0,006
Zbiornik popiołu dennego kotła BFB (K1) i emitor Z14	filtr workowy	20,3	-	0,165x0,117	Pył ogółem	0,0079
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,0079 0,006
Zbiornik piasku kotła BFB (K1) i emitor Z15	filtr workowy	20,3	-	0,845x0,25	Pył ogółem	0,0115
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,0115 0,008
Zbiornik popiołu ProAsh instalacji ST i emitor Z16	filtr workowy	71,0	0,40	-	Pył ogółem	
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,048 0,034

Źródło powstawania/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Rodzaje urządzeń do redukcji substancji wprowadzanych do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
		h	d	axb		
		m	m	m		kg/h
Zbiornik popiołu HiCarbon instalacji ST i emitor Z17	filtr workowy	34,0	0,35	-	Pył ogółem	0,015
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,015
						0,011
Zbiornik pośredni popiołu instalacji ST i emitor Z18	filtr workowy	21,0	0,40	-	Pył ogółem	0,041
					Pył zawieszony PM10 w tym: pył zawieszony PM2,5	0,041
						0,030

Tabela nr 3. Zestawienie wielkości dopuszczalnych emisji rocznych dla instalacji – obowiązuje do 31 grudnia 2015 r.

Instalacja	Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna [Mg/rok]
Instalacja spalania paliw o mocy 3 044 MWt	Dwutlenek siarki	22 173,9
	Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	9 331,4
	Pył w tym: Pył ze zbiorników popiołu, wapna hydratyzowanego, mączki kamienia wapiennego i piasku	1 605,1 18,9
	Tlenek węgla	4 030,0
	Chlorowodór	1 295,9
	Fluorowodór	180,4
	Amoniak	74,1
	Rtęć	0,470

2. Wytwarzanie odpadów

- 1) Rodzaje i ilości odpadów dopuszczonych do wytwarzania w ciągu roku z instalacji do spalania paliw i instalacji do oczyszczania ścieków, określa tabela nr 4.

Tabela nr 4. Odpady dopuszczone do wytwarzania w instalacjach

Lp.	Kod odpadu	Rodzaj odpadu (podstawowy skład i właściwości)	Ilość w Mg/rok
ODPADY Z INSTALACJI DO SPALANIA PALIW			
1.	10 01 01	<p>Żużle, popioły paleniskowe i pyły z kotłów (z wyłączeniem pyłów z kotłów wymienionych w 100104)</p> <p>[Odpad z procesu spalania węgla w kotłach parowych i wodnych o granulacji od 0,25 do 11 mm. Główne substancje mineralne wchodzące w skład odpadu: mulit (3Al₂O₃x2SiO₂), kwarc (SiO₂), anhydryt (CaSO₄), magnetyt (Fe₃O₄), anortyt (CaOxAl₂O₃x2SiO₂). Odpad niepalny, nieposiadający właściwości wybuchowych i utleniających.]</p>	82 000,00

Lp.	Kod odpadu	Rodzaj odpadu (podstawowy skład i właściwości)	Ilość w Mg/rok
2.	10 01 02	<p><i>Popioły lotne z węgla</i></p> <p><i>[Odpad z procesu spalania węgla w kotłach parowych i wodnych o granulacji od 0,065 do 2 mm, wychwytywany w elektrofiltrach. Odpad nie niebezpieczny.</i></p> <p><i>Główne substancje mineralne wchodzące w skład odpadu: mulit (3Al₂O₃x2SiO₂), kwarc (SiO₂), anhydryt (CaSO₄), magnetyt (Fe₃O₄), anortyt (CaOxAl₂O₃ x2SiO₂).</i></p> <p><i>Odpad niepalny, nieposiadający właściwości wybuchowych i utleniających. Odpad nietoksyczny.]</i></p>	260,00 (ilość przed uruchomieniem instalacji do separacji popiołu lotnego)
			100 000,00 (ilość po uruchomieniu instalacji separacji popiołu lotnego)
3.	10 01 03	<p><i>Popioły lotne z torfu i drewna niepoddanego obróbce chemicznej</i></p> <p><i>[Odpad z procesu spalania biomasy w kotle fluidalnym nr 1. Skład: tlenki (SiO – ok. 30% wag., CaO – ok. 30% wag., %, Fe₂O₃, Al₂O₃ - ok. 10% wag., MgO, Na₂O, K₂O, SO₃, TiO₂, P₂O₅, Mn₃O₄, wolne wapno (ok. 12%), niewielkie ilości chlorków i siarczanów. Odpad niepalny, nieposiadający właściwości wybuchowych i utleniających. Odpad nietoksyczny.]</i></p>	18 200,00
4.	10 01 82	<p><i>Mieszaniny popiołów lotnych i odpadów stałych z wapniowych metod odsiarczania gazów odlotowych</i></p> <p><i>[Pozostałość z procesu spalania węgla.</i></p> <p><i>Główne substancje mineralne wchodzące w skład odpadu: mulit (3Al₂O₃x2SiO₂), kwarc (SiO₂), anhydryt (CaSO₄), magnetyt (Fe₃O₄), hematyt (Fe₂O₃), anortyt (CaOxAl₂O₃ x2SiO₂). Odpad niepalny, nieposiadający właściwości wybuchowych i utleniających. Odpad nietoksyczny.]</i></p>	35 000,00
5.	15 01 10*	<p><i>Opakowania zawierające pozostałości substancji niebezpiecznych lub nimi zanieczyszczone</i></p> <p><i>[Opakowania z metali lub tworzyw sztucznych, papieru, szkła po stosowanych preparatach chemicznych, zanieczyszczone substancjami niebezpiecznymi.</i></p> <p><i>Podstawowy skład (w zależności od rodzaju): tworzywa sztuczne tj. polietylen (PE), polipropylen (PP), polistyren (PS) i teflon (PTFE) wraz z domieszkami; stopy żelaza z węglem oraz dodatkami innych pierwiastków (Mn, Ni, Cu, Cr) oraz tlenki powyższych metali, krzemionka, stopy aluminium oraz pozostałości substancji znajdujących się w opakowaniach.</i></p> <p><i>Właściwości: odpady określone jako niebezpieczne ze względu na właściwości pozostałości substancji znajdujących się wewnątrz opakowań: H2, drażniące (H4), szkodliwe (H5), toksyczne (H6), rakotwórcze (H7), żrące (H8), działające szkodliwie na rozrodczość (H10), ekotoksyczne (H14)].</i></p>	5,000
6.	16 05 06*	<p><i>Chemikalia laboratoryjne i analityczne (np. odczynniki chemiczne) zawierające substancje niebezpieczne, w tym mieszaniny chemikaliów laboratoryjnych i analitycznych</i></p> <p><i>[Przeterminowane odczynniki laboratoryjne stosowane do analiz wód, ścieków, olejów i paliw. Pozostałości próbek analitycznych. Właściwości: H2, H4, H5, H6, H7, H8, H14.]</i></p>	1,000

Lp.	Kod odpadu	Rodzaj odpadu (podstawowy skład i właściwości)	Ilość w Mg/rok
7.	16 05 07 *	Zużyte nieorganiczne chemikalia zawierające substancje niebezpieczne 9np. przeterminowane odczynniki chemiczne) [Odpady substancji chemicznych stosowanych w procesie uzdatniania wody procesowej, korekcji wody kotłowej i oczyszczania ścieków technologicznych, głównie: ortofosforan trójsodowy, tlenek i wodorotlenek wapnia, kwas solny, kwas siarkowy, wodorotlenek sodu, siarczan żelaza (II lub III), siarczan glinu, woda amoniakalna. Właściwości: H4, H5, H6, H14.]	10,000
8.	16 05 08 *	Zużyte organiczne chemikalia zawierające substancje niebezpieczne [Odpady substancji chemicznych stosowanych w procesie uzdatniania wody procesowej, korekcji wody kotłowej i oczyszczania ścieków, głównie: hydrazyd karboksylowy (ELIMIN-OX), amina NALCO (flokulant zawierający etoksylogowane alkohole C12-C15), Ixonos Na3T. Właściwości: H4, H5, H6, H10, H14.]	10,000
9.	19 09 03	Osady z dekarbonizacji wody [Mieszanina związków wapnia, magnezu w postaci węglanów, żelaza i krzemu. Odpad niepalny, nieposiadający właściwości wybuchowych i utleniających. Odpad nietoksyczny.]	1 500,00
ODPADY Z INSTALACJI DO OCZYSZCZANIA ŚCIEKÓW			
1.	10 01 21	Osady z zakładowych oczyszczalni ścieków inne niż wymienione w 10 01 20 [Osad z oczyszczalni ścieków z instalacji odsiarczania spalin metodą mokrą wapienną (MIOS). Skład w (%): CaO-19,5%, wolne CaO-0,91%, SiO ₂ -15,9%, K ₂ O-0,88%, SO ₃ -17,0%, P ₂ O ₅ , MgO-11,0%, Fe ₂ O ₃ -2,24%, Al ₂ O ₃ -6,62%, Na ₂ O - 0,29%, Mn ₃ O ₄ -0,77%, Cl-0,04%, BaO-0,03%, Sr-0,02, węgiel (TOC)-1,74%, CaSO ₄ -28,9%, Cl-2,11%, suma metali: (As, Cd, Cr, Cu, Hg, Ni, Pb, Zn)-0,11%. Odpad niepalny, nieposiadający właściwości wybuchowych i utleniających. Odpad nietoksyczny.]	10 000*)

*) - odpady w stanie suchym

- 2) Sposób postępowania z odpadami wytwarzanymi w wyniku funkcjonowania instalacji do spalania paliw i instalacji do oczyszczania ścieków, określa tabela nr 5.

Tabela nr 5. Sposoby gospodarowania odpadami wytwarzanymi w wyniku funkcjonowania instalacji do spalania paliw i instalacji do oczyszczania ścieków

Lp.	Rodzaj odpadu	Kod odpadów	Miejsce i sposób magazynowania	Sposób dalszego zagospodarowania odpadu
ODPADY Z INSTALACJI DO SPALANIA PALIW				
1.	Żużle, popioły paleniskowe i pyły z kotłów (z wyłączeniem pyłów z kotłów wymieniowych z 10 01 04)	10 01 01	<p>Odpad magazynowany luzem (w uformowanych pryzmach), na terenie:</p> <ul style="list-style-type: none"> ▪ Elektrociepłowni Siekierki - wydzielony plac składowy, - pole odkładcze żużla, - pole odkładcze osadów przy oczyszczalni, ▪ Składowiska „Zawady” - wydzielony magazyn, ▪ Ciepłowni Kawęczyn - kwatera nr 1 osadnika żużla. <p>Odpad magazynowany oraz transportowany do miejsc magazynowania w sposób zapobiegający przedostawaniu się zanieczyszczeń na tereny sąsiednie (zwilżany, przykrywany plandeką, pokrywany substancjami błonotwórczymi).</p>	Odpad przekazywany uprawnionym podmiotom w celu odzysku lub unieszkodliwienia
2.	Popioły lotne z węgla	10 01 02	<p>Odpad magazynowany luzem, na terenie:</p> <ul style="list-style-type: none"> ▪ Elektrociepłowni Siekierki - zbiorniki retencyjne popiołu, ▪ Składowiska „Zawady” - wydzielone magazyny, ▪ Ciepłowni Kawęczyn - kwatera nr 1 osadnika żużla. <p>Odpad magazynowany w sposób zapobiegający przedostawaniu się zanieczyszczeń na tereny sąsiednie.</p>	Odpad przekazywany uprawnionym podmiotom w celu odzysku lub unieszkodliwienia
3.	Popioły lotne z torfu i drewna niepoddanego obróbce chemicznej	10 01 03	<p>Odpad ze spalania biomasy magazynowany na terenie:</p> <p>a) Elektrociepłowni Siekierki</p> <ul style="list-style-type: none"> - zbiorniki na popiół lotny o pojemności 300 m³ i denny o pojemności 80 m³; ▪ Ciepłowni Kawęczyn - kwatera nr 1 osadnika żużla. <p>Odpad magazynowany w sposób zapobiegający przedostawaniu się zanieczyszczeń na tereny sąsiednie.</p>	Odpad przekazywany uprawnionym podmiotom w celu odzysku lub unieszkodliwienia
4.	Mieszanki popiołów lotnych i odpadów stałych z wapniowych metod odsiarczania gazów odlotowych	10 01 82	Zbiornik retencyjny	Przekazywane w celu odzysku lub unieszkodliwienia
5.	Opakowania zawierające pozostałości substancji niebezpiecznych lub nimi zanieczyszczone	15 01 10*	Odpad magazynowany selektywnie, w szczelnych, oznakowanych pojemnikach (odpady małogabarytowe) lub luzem na utwardzonym, szczelnym podłożu (odpady wielkogabarytowe), w wydzielonym miejscu, w budynku gospodarki olejowej oraz w magazynie substancji chemicznych, zlokalizowanych na terenie Elektrociepłowni Siekierki.	Odpad przekazywany uprawnionym podmiotom w celu odzysku lub unieszkodliwienia

Lp.	Rodzaj odpadu	Kod odpadów	Miejsce i sposób magazynowania	Sposób dalszego zagospodarowania odpadu
6.	Chemikalia laboratoryjne i analityczne zawierające substancje niebezpieczne	16 05 06*	Odpad magazynowany selektywnie, w szczelnych, oznakowanych pojemnikach ustawionych w laboratorium chemicznym oraz w magazynie substancji chemicznych na terenie Elektrociepłowni Siekierki.	Odpad przekazywany uprawnionym podmiotom w celu odzysku lub unieszkodliwienia
7.	Zużyte nieorganiczne chemikalia zawierające substancje niebezpieczne	16 05 07*	Odpad magazynowany selektywnie, w szczelnych, oznakowanych pojemnikach, w zamkniętym pomieszczeniu w budynku magazynowym przy „złomowisku” i w magazynie substancji chemicznych na terenie Elektrociepłowni Siekierki.	Odpad przekazywany uprawnionym podmiotom w celu odzysku lub unieszkodliwienia
8.	Zużyte organiczne chemikalia zawierające substancje niebezpieczne	16 05 08*	Odpad magazynowany selektywnie, w szczelnych, oznakowanych pojemnikach, w zamkniętym pomieszczeniu w budynku magazynowym przy „złomowisku” i w magazynie substancji chemicznych na terenie Elektrociepłowni Siekierki.	Odpad przekazywany uprawnionym podmiotom w celu odzysku lub unieszkodliwienia
9.	Osady z dekarbonizacji wody	19 09 03	Gromadzony razem z żużłem na terenie: <ul style="list-style-type: none"> ▪ Elektrociepłowni Siekierki -wydzielony plac składowy, - pole odkładcze żużła, - pole odkładcze osadów przy oczyszczalni, ▪ Składowiska „Zawady” - wydzielony magazyn, ▪ Ciepłowni Kawęczyn - kwatera nr 1 osadnika żużła. 	Odpad przekazywany uprawnionym podmiotom w celu odzysku lub unieszkodliwienia
ODPADY Z INSTALACJI DO OCZYSZCZANIA ŚCIEKÓW				
1.	Osady z zakładowych oczyszczalni ścieków inne niż wymienione w 10 01 20	10 01 21	Odpady magazynowane w zależności od stopnia uwodnienia, w szczelnych oznakowanych kontenerach w budynku oczyszczalni ścieków z MIOŚ na terenie elektrociepłowni – osady odwodnione lub w szczelnym zbiorniku zlokalizowanym, w rejonie pola odkładczego żużła na terenie Elektrociepłowni Siekierki – osady o większym uwodnieniu.	Odpad przekazywany uprawnionym podmiotom w celu odzysku lub unieszkodliwienia

3) **Miejsca i sposoby magazynowania odpadów:**

- a) wytwarzane odpady, w tym odpady niebezpieczne, magazynuje się w magazynach wyznaczonych na terenie EC Siekierki, Składowiska „Zawady” oraz Ciepłowni Kawęczyn (dotyczy popiołu i żużli), w sposób zgodny z wymogami określonymi w ustawie z dnia 14 grudnia 2012 r. o odpadach (Dz. U. z 2013 r., poz. 21, z późn. zm.);
- b) magazynowanie odpadów odbywa się na terenie, do którego wnioskodawca posiada tytuł prawny, z zastrzeżeniem zachowania następujących warunków:
 - w miejscu magazynowania odpady są przechowywane w sposób uniemożliwiający ich mieszanie,
 - celem zapobieżenia zanieczyszczeniu terenów przyległych odpady gromadzone są w sposób uniemożliwiający migrację składników poza teren miejsca magazynowania,
 - teren miejsca magazynowania jest oznakowany i dozorowany,

- odpady przeznaczone do odzysku lub unieszkodliwienia w sposób inny niż składowanie mogą być magazynowane przez okres nie dłuższy niż 3 lata,
 - odpady przeznaczone do składowania mogą być magazynowane przez okres nie dłuższy niż 1 rok.
- 4) Sposoby gospodarowania wytwarzanymi odpadami
- Prowadzący instalację w zakresie gospodarki wytwarzanymi odpadami jest zobowiązany spełniać następujące warunki:
- a) prowadzić działania mające na celu zapobieganie powstawaniu odpadów;
 - b) nie mieszać odpadów niebezpiecznych różnych rodzajów oraz odpadów niebezpiecznych z odpadami innymi niż niebezpieczne;
 - c) dostarczać odpady z miejsc powstawania do miejsca magazynowania i przetwarzania w pojemnikach zapewniających bezpieczeństwo ludzi i środowiska;
 - d) zapewnić zagospodarowanie wytwarzanych odpadów zgodnie z hierarchią określoną w ustawie o odpadach;
 - e) przekazywać odpady wyłącznie uprawnionym podmiotom lub osobom fizycznym i jednostkom organizacyjnym niebędącym przedsiębiorcami, które wykorzystują odpady na potrzeby własne zgodnie z obowiązującymi przepisami;
 - f) prowadzić ilościową i jakościową ewidencję wytwarzanych odpadów z zastosowaniem karty ewidencji odpadów oraz karty przekazania odpadów;
 - g) zapewnić bezpieczne dla środowiska i zdrowia ludzi magazynowanie odpadów, z zachowaniem następujących zasad:
 - odpady mogą być magazynowane wyłącznie na terenie, do którego prowadzący instalację posiada tytuł prawny,
 - miejsca magazynowania odpadów winny być oznakowane i zabezpieczone przed dostępem osób postronnych i zwierząt,
 - sposób magazynowania odpadów powinien uwzględniać właściwości fizyczne i chemiczne odpadów,
 - odpady, z wyjątkiem odpadów przeznaczonych do składowania, mogą być magazynowane, jeśli konieczność magazynowania wynika z procesów technologicznych lub organizacyjnych, nie dłużej jednak niż przez okres 3 lat,
 - odpady przeznaczone do składowania mogą być magazynowane jedynie w celu zebrania odpowiedniej ilości tych odpadów do transportu na składowisko odpadów, nie dłużej jednak niż przez okres 1 roku.
- 5) Sposoby zapobiegania powstawaniu odpadów lub ograniczania ilości odpadów i ich negatywnego oddziaływania na środowisko:
- a) stosowanie technologii zapewniającej wysoką jakość produktów;
 - b) zamawianie surowców i materiałów w opakowaniach zwrotnych, wielokrotnego użytku;
 - c) dokonywanie systematycznych przeglądów i remontów urządzeń wchodzących w skład instalacji;
 - d) stosowanie w procesie technologicznym surowców i materiałów oraz urządzeń wysokiej jakości, gwarantujących dłuższą ich eksploatację;
 - e) przekazywanie wytworzonych odpadów wyłącznie uprawnionym odbiorcom;
 - f) preferowanie odbiorców zapewniających odzysk wytworzonych odpadów.

3. Emisja hałasu do środowiska

Dopuszczalne równoważne poziomy dźwięku A hałasu przenikającego do środowiska z terenu zakładu na tereny podlegające ochronie przed hałasem wynoszą:

- a) 55 dB w porze dnia, w godzinach 6.00 – 22.00,
- b) 45 dB w porze nocy, w godzinach 22.00 – 6.00.

Czas pracy głównych źródeł hałasu wynosi: 16 godzin w porze dnia i 8 godzin w porze nocy.

4. Warunki wprowadzania ścieków do wód

- 1) Warunki wprowadzania ścieków do wód z instalacji do spalania paliw:

Wprowadzanie do rzeki Wisły, wylotem w km 504,30 wód pochłodniczych o temperaturze nie przekraczającej w miejscu wprowadzania 35°C, w ilości:

- a) w miesiącach: grudzień, styczeń i luty: $4,75 \text{ m}^3/\text{s}$; $17\,100 \text{ m}^3/\text{h}$; $410\,400 \text{ m}^3/\text{d}$
w tym wprowadzanie części wód pochłodniczych w rejon ujęcia wody w celu nie dopuszczenia do oblodzenia ujęcia i kanału ujęciowego;
 - b) w miesiącach: marzec, październik i listopad: $9,50 \text{ m}^3/\text{s}$; $34\,200 \text{ m}^3/\text{h}$; $820\,800 \text{ m}^3/\text{d}$
w tym wprowadzanie części wód pochłodniczych w rejon ujęcia wody w celu nie dopuszczenia do oblodzenia ujęcia i kanału ujęciowego;
 - c) w miesiącach: kwiecień i wrzesień: $10,45 \text{ m}^3/\text{s}$; $37\,620 \text{ m}^3/\text{h}$; $902\,880 \text{ m}^3/\text{d}$;
 - d) w miesiącach: maj, czerwiec, lipiec i sierpień: $14,15 \text{ m}^3/\text{s}$; $50\,940 \text{ m}^3/\text{h}$; $1\,222\,560 \text{ m}^3/\text{d}$
- 2) Warunki wprowadzania ścieków do wód z instalacji do oczyszczania ścieków przemysłowych z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS):

Wprowadzanie oczyszczonych ścieków przemysłowych z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS) odrębnym rurociągiem usytuowanym w kanale zrzutowym wody chłodzącej, do rzeki Wisły w km 504,30 m (współrzędne geograficzne wylotu: N 52°11'37"1 i E 21°06'11"2), pod następującymi warunkami:

- a) ilość ścieków z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS), mierzona na wylocie z oczyszczalni ścieków nie przekroczy:

$$Q_{\text{max.h}} = 50,0 \text{ m}^3/\text{h},$$
$$Q_{\text{śr.d.}} = 960,0 \text{ m}^3/\text{dobę},$$
$$Q_{\text{max.r.}} = 345\,000,0 \text{ m}^3/\text{rok}.$$

- b) wskaźniki zanieczyszczeń ścieków z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS), mierzone na wylocie z oczyszczalni ścieków, nie przekroczą poniższych wartości:

$$\text{odczyn} - 6,5 \div 9,0,$$
$$\text{temperatura} \leq 35 \text{ }^\circ\text{C}$$
$$\text{zawiesiny ogólne} \leq 35,0 \text{ mg}/\text{dm}^3$$
$$\text{azot ogólny} \leq 130,0 \text{ mgN}/\text{dm}^3$$
$$\text{bor} \leq 180,0 \text{ mgB}/\text{dm}^3$$
$$\text{BZT}_5 \leq 25,0 \text{ mgO}_2/\text{dm}^3$$
$$\text{ChZT}_{\text{Cr}} \leq 125,0 \text{ mgO}_2/\text{dm}^3$$
$$\text{chlorki} \leq 21\,500,0 \text{ mgCl}/\text{dm}^3$$
$$\text{siarczany} \leq 1250,0 \text{ mgSO}_4/\text{dm}^3$$
$$\text{kadm} \leq 0,4 \text{ mgCd}/\text{dm}^3$$
$$\text{rtęć} \leq 0,06 \text{ mgHg}/\text{dm}^3$$
$$\text{miedź} \leq 0,5 \text{ mgCu}/\text{dm}^3$$
$$\text{arsen} \leq 0,1 \text{ mgAs}/\text{dm}^3$$

chrom ogólny $\leq 0,5 \text{ mgCr/dm}^3$

chrom $\text{Cr}^{+6} \leq 0,1 \text{ mg Cr}^{+6}/\text{dm}^3$

ołów $\leq 0,5 \text{ mgPb/dm}^3$

nikiel $\leq 0,5 \text{ mgNi/dm}^3$

fluorki $\leq 25,0 \text{ mgF/dm}^3$;

- 5) skreśla się załącznik nr 1 do decyzji;
- 6) część VII. decyzji otrzymuje brzmienie:

„VII. ZAKRES I SPOSÓB MONITOROWANIA EMISJI

1. Monitorowanie i ewidencjonowanie emisji substancji do powietrza

- 1) prowadzenie okresowych pomiarów emisji pyłu z emitorów Z1-Z6 i Z12-Z18 – odprowadzających pył ze zbiorników retencyjnych popiołu konwencjonalnego, popiołu zasiarczonego, wapna hydratyzowanego, mączki kamienia wapiennego, popiołu lotnego, popiołu dennego z kotła fluidalnego K1, zbiornika piasku, popiołu ProAsh, popiołu HiCarbon – raz w roku, począwszy od 2015 roku,
- 2) sporządzanie bilansu emisji rocznych dwutlenku siarki, dwutlenku azotu i pyłu, począwszy od 2015 roku.

2. Monitorowanie emisji ścieków

- 1) nieprzekraczanie na ujęciu wody „Czemiaków” Miejskiego Przedsiębiorstwa Wodociągów i Kanalizacji w m.st. Warszawie S.A. na Wiśle w km 509,00 temperatury wymaganej Rozporządzeniem Ministra Środowiska z dnia 27 listopada 2002 roku w sprawie wymagań, jakim powinny odpowiadać wody powierzchniowe wykorzystywane do zaopatrzenia ludności w wodę przeznaczoną do spożycia (Dz. U. Nr 204, poz. 1728),
- 2) rejestrowanie w systemie ciągłym zrzucanych ścieków w oparciu o bilansowanie przepływów na podstawie pomiarów ciągłych pompowni centralnej,
- 3) rejestrowanie w systemie ciągłym temperatury odprowadzanych wód pochłodniczych,
- 4) prowadzenie w systemie ciągłym pomiarów ilości odprowadzanych z instalacji do oczyszczania ścieków przemysłowych - oczyszczonych ścieków z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS) i rejestrowanie w systemie dobowym, w oparciu o odczyty przepływomierza zainstalowanego za zbiornikiem ścieków oczyszczonych na terenie oczyszczalni ścieków z MIOS,
- 5) prowadzenie systematycznych analiz jakości oczyszczonych ścieków z instalacji do oczyszczania ścieków przemysłowych - oczyszczonych ścieków z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS), w zakresie wskaźników zanieczyszczeń określonych w części VI. ust. 4. pkt 2 ppkt b) pozwolenia zintegrowanego i ich ewidencjonowanie, w następujący sposób:
 - a) punktem kontroli jakości ww. ścieków jest zbiornik ścieków oczyszczonych na terenie oczyszczalni ścieków z MIOS,
 - b) częstotliwość analiz: temperatura i pH mierzone i dokumentowane w systemie ciągłym, pozostałe wskaźniki zanieczyszczeń określone w części VI. ust. 4 pkt 2 ppkt b) pozwolenia zintegrowanego badane w regularnych odstępach czasu – co najmniej 1 raz na dwa miesiące,
- 6) prowadzenie okresowych analiz jakości oczyszczonych ścieków z instalacji do oczyszczania ścieków przemysłowych z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS) odprowadzanych poprzez osadnik żużla i oczyszczalnię ścieków przemysłowo-deszczowych do kanału ujęciowego wody z rzeki Wisły, w zakresie wskaźników zanieczyszczeń określonych w części XV. ust. 1. pkt 2 pozwolenia zintegrowanego, i ich ewidencjonowanie, w następujący sposób:

- a) punktem kontroli jakości ww. ścieków jest wylot oczyszczonych ścieków z oczyszczalni ścieków przemysłowo-deszczowych,
- b) częstotliwość analiz: temperatura i pH mierzone i dokumentowane w systemie ciągłym, pozostałe wskaźniki zanieczyszczeń – co najmniej 1 raz na dwa miesiące w regularnych odstępach czasu

w przypadku okresowego wprowadzania oczyszczonych ścieków z instalacji do oczyszczania ścieków przemysłowych - oczyszczonych ścieków z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS) do kanału ujęciowego wody chłodzącej z rzeki Wisły, poprzez osadnik żużla i oczyszczalnię ścieków przemysłowo-deszczowych tj. sytuacji utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych określonych w części XIV. decyzji i okresowego wykorzystania istniejącej na terenie Elektrociepłowni Siekierki oczyszczalni przemysłowo-deszczowej jako kolejnego stopnia oczyszczania ścieków.”;

7) część IX decyzji otrzymuje brzmienie:

„IX. DODATKOWE ZOBOWIĄZANIA

1. Przekazywanie wyników pomiarów, o których mowa w części VII ust. 1 pkt 1 organowi właściwemu do wydania pozwolenia zintegrowanego i wojewódzkiemu inspektorowi ochrony środowiska, w terminie do 30 dni od dnia ich zakończenia, w układzie określonym w przepisach prawa dla pomiarów okresowych.
2. Przekazywanie bilansu emisji rocznych substancji, o których mowa w części VII ust. 1 pkt 2 organowi właściwemu do wydania pozwolenia zintegrowanego i wojewódzkiemu inspektorowi ochrony środowiska, w terminie do końca stycznia roku następnego.
3. Ewidencjonowanie wyników prowadzonych badań i pomiarów pobieranych wód i ich przekazywanie organowi właściwemu do wydania pozwolenia zintegrowanego i wojewódzkiemu inspektorowi ochrony środowiska, z częstotliwością raz na kwartał.
4. Przekazywanie wyników okresowych pomiarów hałasu wojewódzkiemu inspektorowi ochrony środowiska również w wersji elektronicznej.
5. Przekazywanie ewidencji, o której mowa w części XII. organowi właściwemu do wydania pozwolenia zintegrowanego i wojewódzkiemu inspektorowi ochrony środowiska, w terminie do końca stycznia roku następnego.
6. Przekazywanie organowi właściwemu do wydania pozwolenia zintegrowanego i wojewódzkiemu inspektorowi ochrony środowiska opracowanych wyników pomiarów, wykonywanych w związku z realizacją obowiązków określonych w części VII ust. 2 pkt 4 i 5, za poprzednie półrocze badawcze w terminach:
 - a) za I półrocze do 31 lipca,
 - b) za II półrocze do 31 stycznia roku następnego,
7. Przekazywanie organowi właściwemu do wydania pozwolenia zintegrowanego i wojewódzkiemu inspektorowi ochrony środowiska opracowanych wyników pomiarów, wykonywanych w związku z realizacją obowiązków określonych w części VII ust. 2 pkt 6, w terminie 30 dni od daty ich wykonania.
8. Stosowanie paliw, surowców i materiałów eksploatacyjnych o takich cechach, właściwościach lub parametrach, które pozwolą osiągać najniższe stężenia substancji szczególnie szkodliwych dla środowiska wodnego w ściekach z instalacji mokrego odsiarczania spalin,

9. Poszukiwanie i wdrożenie takich rozwiązań technicznych i technologicznych, które ograniczą emisję do środowiska ścieków, zawierających wysokie stężenia substancji szczególnie szkodliwych dla środowiska wodnego,
10. Przekazywanie organowi właściwemu do wydania pozwolenia zintegrowanego informacji o działaniach, podejmowanych w celu poprawy jakości ścieków z instalacji mokrego odsiarczania spalin, z częstotliwością co najmniej 1 raz na pół roku.”;

8) część XI. decyzji otrzymuje brzmienie:

„XI. RODZAJ I ILOŚĆ WYKORZYSTYWANYCH SUROWCÓW, MATERIAŁÓW, PALIWI I ENERGII

Instalacja do spalania paliw:

1. Węgiel kamienny – 1 873 000 Mg/rok
2. Olej opałowy ciężki – 4 500 Mg/rok
3. Olej opałowy lekki – 35 000 Mg/rok
4. Biomasa – 600 000 Mg/rok
5. Wapno hydratyzowane ogółem z procesu podstawowego i pomocniczego – 4 420 Mg/rok
6. Fosforan trójsodowy – 10 Mg/rok
7. Gaz propan-butan – 6 Mg/rok
8. Kwas solny stężony (100%) – 822 Mg/rok
9. Zasada sodowa stężona (100%) – 936 Mg/rok
10. Siarczan żelaza (II lub III) – 73 Mg/rok
11. Mączka kamienia wapiennego (CaCO₃) – 55 000 Mg/rok
12. Flokulant kationowy – 6,7 Mg/rok
13. Flokulant anionowy – 3 Mg/rok
14. Woda amoniakalna (24% roztwór) – 7 600 Mg/rok
15. Środek antypieniący – 3 Mg/rok
16. Energia elektryczna na potrzeby własne – 439 000 MWh/rok

Oczyszczalnia ścieków z MIOS:

1. Wapno hydratyzowane – 350 Mg/rok
2. Kwas solny stężony (100%) – 18 Mg/rok
3. Koagulant – chlorek żelaza (III) – 30 Mg/rok
4. Flokulant TMT 15 – 10 Mg/rok
5. Flokulant – Polimer FHM – 2 Mg/rok
6. Energia elektryczna na potrzeby własne – 1 000 MWh/rok.”;

9) część XIII. decyzji otrzymuje brzmienie:

„XIII. SPOSOBY ZAPOBIEGANIA WYSTĘPOWANIU I OGRANICZANIA SKUTKÓW AWARII

Zgodnie z rozporządzeniem Ministra Gospodarki z dnia 10 października 2013 r. w sprawie rodzajów i ilości substancji niebezpiecznych, których znajdowanie się w zakładzie decyduje o zaliczeniu go do zakładu o zwiększonym ryzyku albo zakładu o dużym ryzyku wystąpienia poważnej awarii przemysłowej (Dz. U. poz. 1479), PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna, ul. Modlińska 15, 03-216 Warszawa, zaliczono do zakładów o zwiększonym ryzyku wystąpienia poważnej awarii przemysłowej.

W związku z powyższym Spółka PGNiG TERMIKA SA opracowała i złożyła w maju 2014 r.

w Komendzie Miejskiej Państwowej Straży Pożarnej m.st. Warszawy oraz w Wojewódzkim Inspektoracie Ochrony Środowiska w Warszawie zgłoszenie ZZR i program zapobiegania awariom, natomiast w listopadzie 2014 r. złożyła następujące ich aktualizacje:

- Zgłoszenie (aktualizacja) zakładu o zwiększonym ryzyku wystąpienia poważnej awarii przemysłowej ZZR PGNiG TERMIKA S.A. Elektrociepłownia Siekierki w Warszawie do Państwowej Straży Pożarnej, Warszawa, 2014, z dnia 18.11.2014 r.,
- Program zapobiegania awariom (aktualizacja) dla zakładu o zwiększonym ryzyku wystąpienia poważnej awarii przemysłowej PGNiG TERMIKA S.A. Elektrociepłownia Siekierki w Warszawie, Warszawa, 2014, z dnia 18.11.2014 r.”;

10) po części XIV. dodaje się część XV. w brzmieniu:

„XV. WARUNKI I PARAMETRY CHARAKTERYZUJĄCE PRACĘ INSTALACJI DO OCZYSZCZANIA ŚCIEKÓW PRZEMYSŁOWYCH W WARUNKACH ODBIEGAJĄCYCH OD NORMALNYCH

1. Warunki i parametry charakteryzujące pracę instalacji w sytuacji utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych.

W przypadku awarii lub remontu urządzeń istotnych dla prowadzenia procesu oczyszczania ścieków przemysłowych, awarii kolektora zrzutowego ścieków do Wisły, konserwacji i remontu kolektora i kanałów wody chłodzącej, pogorszonej jakości paliwa w zakresie zawartości boru - dopuszcza się okresowe wykorzystanie istniejącej na terenie Elektrociepłowni Siekierki oczyszczalni ścieków przemysłowo-deszczowych jako kolejnego stopnia oczyszczania ścieków z zastosowaniem siarczynu glinu, tj. wprowadzanie oczyszczonych ścieków z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS) do kanału ujęciowego wody chłodzącej z rzeki Wisły, poprzez osadnik żużla i oczyszczalnię ścieków przemysłowo-deszczowych, przy zachowaniu warunków:

1) ilość ścieków z instalacji mokrego odsiarczania spalin (MIOS) mierzona na wylocie z oczyszczalni ścieków z MIOS nie przekroczy:

$$Q_{max.h} = 50,0 \text{ m}^3/h$$

$$Q_{\text{śr.d.}} = 960,0 \text{ m}^3/\text{dobę}$$

$$Q_{max.r.} = 345\,000,0 \text{ m}^3/\text{rok},$$

2) wskaźniki zanieczyszczeń ścieków mierzone na wylocie z oczyszczalni ścieków przemysłowo - deszczowych nie przekroczą poniższych wartości

odczyn – 6,5÷9,0

temperatura $\leq 35^{\circ}\text{C}$

zawiesina ogólna $\leq 35,0 \text{ mg/dm}^3$

BZT₅ $\leq 25,0 \text{ mgO}_2/\text{dm}^3$

ChZT_{Cr} $\leq 125,0 \text{ mgO}_2/\text{dm}^3$

kadm $\leq 0,4 \text{ mgCd/dm}^3$

ręć $\leq 0,06 \text{ mgHg/dm}^3$

miedź $\leq 0,5 \text{ mgCu/dm}^3$

arsen $\leq 0,1 \text{ mgAs/dm}^3$

chrom ogólny $\leq 0,5 \text{ mgCr/dm}^3$

chrom Cr⁺⁶ $\leq 0,1 \text{ mg Cr}^{+6}/\text{dm}^3$

ołów $\leq 0,5 \text{ mgPb/dm}^3$

nikiel $\leq 0,5 \text{ mgNi/dm}^3$

fluorki $\leq 25,0 \text{ mgF/dm}^3$

azot ogólny $\leq 50,0 \text{ mgN/dm}^3$

bor $\leq 30,0 \text{ mgB/dm}^3$

chlorki $\leq 3\ 800 \text{ mgCl/dm}^3$

siarczany $\leq 610,0 \text{ mg/dm}^3$.

2. Warunki lub parametry charakteryzujące pracę instalacji, określające moment rozpoczęcia wyłączenia instalacji – nie określa się.
3. Warunki wprowadzania do środowiska substancji lub energii:
 - 1) w trakcie rozruchu – nie określa się,
 - 2) w trakcie wyłączenia – nie określa się.”;

11) po części XV. dodaje się część XVI. w brzmieniu:

„XVI. ILOŚĆ, STAN I SKŁAD ŚCIEKÓW NIE WPROWADZANYCH DO WÓD LUB DO ZIEMI

Ilość, stan i skład ścieków powstających w wyniku funkcjonowania instalacji do spalania przed wprowadzeniem ich do instalacji do oczyszczania ścieków:

Ilość:

$Q_{\text{max.r.}} = 345\ 000,0 \text{ m}^3/\text{rok}$.

Stan i skład:

odczyn $\leq 6,8$

temperatura $\leq 49,7^\circ\text{C}$

zawiesiny ogólne $\leq 8939,0 \text{ mg/dm}^3$

azot ogólny $\leq 211,0 \text{ mgN/dm}^3$

bor $\leq 286,4 \text{ mgB/dm}^3$

BZT₅ $\leq 112,0 \text{ mgO}_2/\text{dm}^3$

ChZT_{Cr} $\leq 2933,0 \text{ mgO}_2/\text{dm}^3$

chlorki $\leq 26023,0 \text{ mgCl/dm}^3$

siarczany $\leq 1284,0 \text{ mgSO}_4/\text{dm}^3$

kadm $\leq 0,22 \text{ mgCd/dm}^3$

rtęć $\leq 0,108 \text{ mgHg/dm}^3$

miedź $\leq 0,74 \text{ mgCu/dm}^3$

arsen $\leq 0,245 \text{ mgAs/dm}^3$

chrom ogólny $\leq 10,5 \text{ mgCr/dm}^3$

ołów $\leq 2,35 \text{ mgPb/dm}^3$

nikiel $\leq 5,06 \text{ mgNi/dm}^3$

fluorki $\leq 16,5 \text{ mgF/dm}^3$ ”;

12) po części XVI. dodaje się część XVII. w brzmieniu:

„XVII. WARUNKI I PARAMETRY CHARAKTERYZUJĄCE PRACĘ INSTALACJI DO ENERGETYCZNEGO SPALANIA PALIW W WARUNKACH ODBIEGAJĄCYCH OD NORMALNYCH

1. Maksymalny dopuszczalny czas utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych zgodnie z następującą tabelą nr 6:

Tabela nr 6. Maksymalny dopuszczalny czas utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych

Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Maksymalny łączny czas rozruchów w roku	Maksymalny łączny czas wyłączeń w roku
	[h]	[h]
Kocioł BFB (biomasowy) (K1)	120	60
Kocioł OP-230 (K2)	580	20
Każdy z dwóch kotłów OP-230 (K3, K4)	90	10
Każdy z trzech kotłów WP-120 (K5, K6, K7)	37,5	6,25
Kocioł OP-430 (K10)	112,5	18,75
Kocioł OP-380 (K11)	112,5	18,75
Każdy z dwóch kotłów OP-430 (K14, K15)	200	18,8
Kocioł WP-200 (K16)	50	15
Każdy z dwóch kotłów olejowych PTWM-100 (K8, K9)	2	20 minut
Emitor E3	4	40 minut
Emitor E4	155,5	12
Emitor E5	787,5	109

2. Parametry charakteryzujące pracę instalacji, określające moment zakończenia rozruchu i moment rozpoczęcia wyłączania instalacji, zgodnie z następującą tabelą nr 7:

Tabela nr 7. Parametry charakteryzujące pracę instalacji, określające moment zakończenia rozruchu i moment rozpoczęcia wyłączania instalacji.

Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Parametry charakteryzujące moment zakończenia rozruchu źródła powstawania emisji	Parametry charakteryzujące moment rozpoczęcia wyłączania źródła powstawania emisji
Kocioł BFB (biomasowy) (K1)	Moc kotła do 70% WMT	Spadek mocy kotła poniżej 70% WMT
Kocioł OP-230 (K2)	Moc kotła do 55% WMT, przepływ pary przez kocioł do 126,5 t/h, osiągnięcie koncentracji SO ₂ ≤ 750 mg/m ³ u (praca IOS)	Spadek mocy kotła poniżej 55% WMT, przepływ pary przez kocioł poniżej 126,5 t/h,
Każdy z dwóch kotłów OP-230 (K3, K4)	Moc kotła do 55% WMT tj. przepływ pary do 126,5 t/h	Spadek mocy kotła poniżej 55% WMT tj. przepływ pary poniżej 126,5 t/h
Każdy z trzech kotłów WP-120 (K5, K6, K7)	Moc kotła do 55% WMT tj. 66 Gcal/h	Spadek mocy kotła poniżej 55% WMT tj. poniżej 66 Gcal/h
Kocioł OP-430 (K10)	Moc kotła do 55% WMT tj. przepływ pary do 236,5 t/h	Spadek mocy kotła poniżej 55% WMT tj. przepływ pary poniżej 236,5 t/h
Kocioł OP-380 (K11)	Moc kotła do 55% WMT tj. przepływ pary do 209 t/h	Spadek mocy kotła poniżej 55% WMT tj. przepływ pary poniżej 209 t/h
Każdy z dwóch kotłów OP-430 (K14, K15)	Moc kotła do 55% WMT tj. przepływ pary do 236,5 t/h	Spadek mocy kotła poniżej 55% WMT tj. przepływ pary poniżej 236,5 t/h
Kocioł WP-200 (K16)	Moc kotła do 55% WMT tj. do 110 Gcal/h	Spadek mocy kotła poniżej 55% WMT tj. poniżej 110 Gcal/h
Każdy z dwóch kotłów olejowych PTWM-100 (K8, K9)	Moc kotła do 70% WMT tj. do 70 Gcal/h	Spadek mocy kotła poniżej 70% WMT tj. poniżej 70 Gcal/h
Emitor E3	Rozruch emitora – jeżeli	Wyłączenie emitora – jeżeli

Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Parametry charakteryzujące moment zakończenia rozruchu źródła powstawania emisji	Parametry charakteryzujące moment rozpoczęcia wyłączenia źródła powstawania emisji
	co najmniej jeden z kotłów K8-9 jest w rozruchu a drugi kocioł jest w postoju	co najmniej jeden z kotłów K8-9 jest w stanie „wyłączenie” a drugi kocioł jest w postoju
Emitor E4	Rozruch emitora – jeżeli co najmniej jeden z kotłów K1-4 jest w stanie rozruchu, a pozostałe kotły są w postoju	Wyłączenie emitora – jeżeli co najmniej jeden z kotłów K1-4 jest w stanie „wyłączenie”, a pozostałe kotły są w postoju
Emitor E5	Rozruch emitora – jeżeli co najmniej jeden z kotłów K5,6,7,10,11,14,15,16 jest w stanie rozruchu niezależnie od stanu pozostałych kotłów	Wyłączenie emitora – jeżeli co najmniej jeden z kotłów K5,6,7,10,11,14,15,16 jest w stanie „wyłączenie” niezależnie od stanu pozostałych kotłów

3. Warunki wprowadzania do środowiska substancji lub energii:

1) w trakcie rozruchu

a) w zakresie ochrony powietrza – zgodnie z następującą tabelą nr 8:

Tabela nr 8. Warunki wprowadzania substancji do powietrza – w trakcie rozruchów.

Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Średnia emisja z pojedynczego rozruchu [kg/rozruch]	Średnia roczna emisja z rozruchów [Mg/rok]
	h [m]	d [m]	Nr			
1	2	3	4	5	6	7
Kocioł BFB (biomasowy) (K1)	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	200	3,0
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	680	10,20
				Pył	18	0,27
				Tlenek węgla	472	7,08
				Chlorowodór	401	6,02
				Fluorowodór	34	0,51
				Rtęć	0,04	0,0006
				Amoniak	26	0,39
Kocioł OP-230 (K2)	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	13054	130,54
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	6474	64,74
				Pył	339	3,39
				Tlenek węgla	2708	27,08
				Chlorowodór	2063	20,63
				Fluorowodór	153	1,53
				Rtęć	0,31	0,0031
				Amoniak	52	0,52
Każdy z dwóch kotłów OP-230 (K3,K4)	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	1680	33,60
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	850	17,00
				Pył	264	5,28
				Tlenek węgla	466	9,32
				Chlorowodór	466	9,32
				Fluorowodór	20	0,40

Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Średnia emisja z pojedynczego rozruchu [kg/rozruch]	Średnia roczna emisja z rozruchów [Mg/rok]
	h [m]	d [m]	Nr			
1	2	3	4	5	6	7
				Rtęć	0,04	0,0008
Každy z trzech kotłów WP-120 (K5,K6,K7)	200	6,3	E5 Przewód 1	Dwutlenek siarki	44	1,10
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	111	2,78
				Pył	6	0,15
				Tlenek węgla	64	1,60
				Chlorowodór	4	0,10
				Fluorowodór	0,9	0,023
				Rtęć	0,006	0,00015
				Amoniak	-	-
Kocioł OP-430 (K10)	200	6,3	E5 Przewód 1	Dwutlenek siarki	2678	66,95
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	693	17,33
				Pył	345	8,63
				Tlenek węgla	394	9,85
				Chlorowodór	394	9,85
				Fluorowodór	17	0,43
				Rtęć	0,04	0,001
				Amoniak	6	0,15
Kocioł OP-380 (K11)	200	6,3	E5 Przewód 1	Dwutlenek siarki	2678	66,95
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	693	17,33
				Pył	345	8,63
				Tlenek węgla	394	9,85
				Chlorowodór	394	9,85
				Fluorowodór	17	0,43
				Rtęć	0,04	0,001
				Amoniak	6	0,15
Každy z dwóch kotłów OP-430 (K14, K15)	200	6,3	E5 Przewód 2	Dwutlenek siarki	4760	119
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	1232	30,80
				Pył	613	15,33
				Tlenek węgla	700	17,50
				Chlorowodór	700	17,50
				Fluorowodór	30	0,75
				Rtęć	0,064	0,0016
				Amoniak	10	0,25
Kocioł WP-200 (K16)	200	6,3	E5 przewód 2	Dwutlenek siarki	112	5,60
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	290	14,50
				Pył	15	0,75
				Tlenek węgla	165	8,25

Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Średnia emisja z pojedynczego rozruchu [kg/rozruch]	Średnia roczna emisja z rozruchów [Mg/rok]
	h [m]	d [m]	Nr			
1	2	3	4	5	6	7
				Chlorowodór	10	0,50
				Fluorowodór	3	0,06
				Rtęć	0,0015	0,0003
Każdy z dwóch kotłów olejowych PTWM-100 (K8, K9)	200	6,0	E3	Dwutlenek siarki	8	0,032
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	27	0,108
				Pył	0,4	0,0016
				Tlenek węgla	16	0,064
Emitor E3	200	6,0	E3	Dwutlenek siarki	8	0,064
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	27	0,216
				Pył	0,4	0,0032
				Tlenek węgla	16	0,128
E4	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	13054	30,51
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	6474	16,33
				Pył	339	1,45
				Tlenek węgla	2708	7,32
				Chlorowodór	2063	6,14
				Fluorowodór	153	0,42
				Rtęć	0,31	0,0008
				Amoniak	52	0,15
E5	200	6,3	E5 przewód 1 i 2	Dwutlenek siarki	4760	377,40
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	1232	110,41
				Pył	613	48,60
				Tlenek węgla	700	61,82
				Chlorowodór	700	55,15
				Fluorowodór	30	2,50
				Rtęć	0,064	0,0055
				Amoniak	10	0,782

b) w zakresie wytwarzania odpadów – w trakcie rozruchu instalacji dopuszcza się wytwarzanie odpadów określonych w tabeli nr 4, w ilości wskazanej w ww. tabeli, odpowiedniej do czasu trwania okresu rozruchu instalacji;

c) w zakresie wytwarzania ścieków – nie określa się.

2) w trakcie wyłączenia

a) w zakresie ochrony powietrza – zgodnie z następującą tabelą nr 9:

Tabela nr 9. Warunki wprowadzania substancji do powietrza – w trakcie wyłączeń:

Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Średnia emisja z pojedynczego wyłączenia [kg/wyłączenie]	Średnia roczna emisja z wyłączeń [Mg/rok]
	h [m]	d [m]	Nr			
1	2	3	4	5	6	7
Kocioł BFB (biomasowy) (K1)	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	100	1,50
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	340	5,10
				Pył	9	0,14
				Tlenek węgla	167	2,51
				Chlorowodór	200	3,00
				Fluorowodór	17	0,26
				Rtęć	0,02	0,0003
				Amoniak	13	0,20
Kocioł OP-230 (K2)	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	163	1,63
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	81	0,81
				Pył	5	0,05
				Tlenek węgla	32	0,32
				Chlorowodór	26	26
				Fluorowodór	2	0,02
				Rtęć	0,004	0,0004
				Amoniak	0,6	0,006
Każdy z dwóch kotłów OP-230 (K3,K4)	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	85	2,13
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	43	1,08
				Pył	13	0,33
				Tlenek węgla	17	0,43
				Chlorowodór	23	0,58
				Fluorowodór	2	0,05
				Rtęć	0,002	0,00005
				Każdy z trzech kotłów WP-120 (K5,K6,K7)	200	6,3
Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	18,6	0,465				
Pył	0,95	0,024				
Tlenek węgla	7,6	0,19				
Chlorowodór	10,6	0,27				
Fluorowodór	0,6	0,015				

Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Średnia emisja z pojedynczego wyłączenia [kg/wyłączenie]	Średnia roczna emisja z wyłączeń [Mg/rok]
	h [m]	d [m]	Nr			
1	2	3	4	5	6	7
				Rtęć	0,001	0,00003
Kocioł OP-430 (K10)	200	6,3	E5 Przewód 1	Dwutlenek siarki	45	1,13
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	116	2,90
				Pył	3	0,08
				Tlenek węgla	47	1,18
				Chlorowodór	4	0,10
				Fluorowodór	1	0,03
				Rtęć	0,0006	0,000015
				Amoniak	1	0,025
Kocioł OP-380 (K11)	200	6,3	E5 Przewód 1	Dwutlenek siarki	45	1,13
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	116	2,90
				Pył	3	0,08
				Tlenek węgla	47	1,18
				Chlorowodór	4	0,10
				Fluorowodór	1	0,03
				Rtęć	0,0006	0,000015
				Amoniak	1	0,025
Każdy z dwóch kotłów OP-430 (K14, K15)	200	6,3	E5 Przewód 2	Dwutlenek siarki	45	1,13
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	116	2,90
				Pył	3	0,08
				Tlenek węgla	47	1,18
				Chlorowodór	4	0,10
				Fluorowodór	1	0,03
				Rtęć	0,0006	0,000015
				Amoniak	1	0,025
Kocioł WP-200 (K16)	200	6,3	E5 przewód 2	Dwutlenek siarki	34	0,68
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	87	1,74
				Pył	4,4	0,09
				Tlenek węgla	36	0,72
				Chlorowodór	3	0,06
				Fluorowodór	1	0,02
				Rtęć	0,0045	0,00009
Każdy z dwóch kotłów olejowych PTWM-100 (K8, K9)	200	6,0	E3	Dwutlenek siarki	1,3	0,005
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	4,5	0,018
				Pył	0,07	0,0003
				Tlenek węgla	2,3	0,009
Emitor E3	200	6,0	E3	Dwutlenek siarki	1,3	0,01

Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza	Parametry emitora			Emitowana substancja	Średnia emisja z pojedynczego wyłączenia [kg/wyłączenie]	Średnia roczna emisja z wyłączeń [Mg/rok]
	h [m]	d [m]	Nr			
1	2	3	4	5	6	7
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	4,5	0,04
				Pył	0,07	0,0006
				Tlenek węgla	2,7	0,022
E4	170	6,0	E4	Dwutlenek siarki	163	0,86
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	81	1,01
				Pył	5	0,08
				Tlenek węgla	32	0,47
				Chlorowodór	26	0,55
				Fluorowodór	2	0,05
				Rtęć	0,004	0,00006
				Amoniak	0,6	0,03
E5	200	6,3	E5 przewód 1 i 2	Dwutlenek siarki	1128	5,73
				Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	2895	14,71
				Pył	143	0,73
				Tlenek węgla	1175	5,98
				Chlorowodór	94	0,48
				Fluorowodór	25	0,11
				Rtęć	0,15	0,0008
				Amoniak	24	0,094

- b) w zakresie wytwarzania odpadów – w trakcie wyłączania instalacji dopuszcza się wytwarzanie odpadów określonych w tabeli nr 4, w ilości wskazanej w ww. tabeli, odpowiedniej do czasu trwania okresu wyłączania instalacji;
- c) w zakresie wytwarzania ścieków – nie określa się.”;

13) po części XVII. dodaje się część XVIII. w brzmieniu:

„XVIII. USYTUOWANIE STANOWISK DO POMIARU WIELKOŚCI EMISJI W ZAKRESIE GAZÓW I PYŁÓW WPROWADZANYCH DO POWIETRZA

Na kanałach spalin za urządzeniami ochrony środowiska każdego z kotłów węglowych K2, K3, K4, K5, K6, K7, K10, K11, K14, K15, K16 i kotła opalanego biomasą K1 oraz kotłów olejowych K8 i K9 (nie posiadających urządzeń ochrony środowiska), na przewodach kominowych p1 i p2 emitora E5 w rejonie zabudowanych systemów ciągłych pomiarów emisji oraz emitorach Z1-Z6 i Z12-Z18.”;

14) pozostałe elementy decyzji pozostawia się bez zmian.

UZASADNIENIE

Pismem z dnia 9 grudnia 2014 r., znak: RO/4925/2014, PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna, ul. Modlińska 15, 03-216 Warszawa, reprezentowana przez pełnomocnika Pana Wiesława Jamiołkowskiego, wystąpiła do Marszałka Województwa Mazowieckiego o zmianę decyzji Wojewody Mazowieckiego z dnia 2 stycznia 2006 r., znak: WŚR.I.6640/17/7/05/06, udzielającej pozwolenia zintegrowanego na prowadzenie instalacji do energetycznego spalania paliw o mocy nominalnej 3040 MWt, eksploatowanej na terenie Elektrociepłowni Siekierki w Warszawie przy ul. Augustówka 30, zmienionej decyzjami Marszałka Województwa Mazowieckiego: Nr 4/09/PŚ.Z z dnia 9 stycznia 2009 r., znak: PŚ.V/UR/7600-131/08, Nr 64/09/PŚ.Z z dnia 30 października 2009 r., znak: PŚ.V/KS/7600-131/08, Nr 109/10/PŚ.Z z dnia 23 listopada 2010 r., znak: PŚ.V/KS/7600-131/08, Nr 23/11/ PŚ.Z z dnia 7 marca 2011 r., znak: PŚ.V/KS/7600-131/08, oraz Nr 130/11/ PŚ.Z z dnia 16 grudnia 2011 r., znak: PŚ.V/WŚ/7600-131/08, Nr 143/13/PŚ.Z z dnia 24 października 2013 r., PŚ.V/KS/7600-131/08, oraz Nr 263/15/PŚ.Z z dnia 10 września 2015 r., znak: PŚ.V/MR/7600-131/08.

Wnioskowane zmiany dotyczą:

- mocy nominalnej instalacji - w związku z przebudową kotła OP-230 nr 1 na kocioł fluidalny opalany biomasą oraz zmianą sprawności pozostałych kotłów,
- zapisów pozwolenia zintegrowanego dotyczących odprowadzania wód pochłodniczych do rzeki Wisły,
- wyodrębnienia w pozwoleniu zintegrowanym oczyszczalni ścieków przemysłowych z MIOS, jako instalacji, dla której wymagane jest uzyskanie pozwolenia zintegrowanego,
- rodzajów i ilości wykorzystywanych surowców, materiałów, wody, paliwa i energii uwzględniając podział na poszczególne instalacje IPPC,
- przebudowy kotła OP-230 nr 1 (K1) na kocioł fluidalny (BFB) opalany biomasą i wyposażony w instalację SNCR z wykorzystaniem wody amoniakalnej 24 %,
- uwzględnienia w pozwoleniu emitorów emisji pyłu ze zbiorników magazynowych popiołu lotnego, popiołu dennego oraz materiału inertnego (piasku) jako nowych źródeł emisji pyłu związanych z przebudową kotła K1,
- zabudowy instalacji do odzysku popiołu lotnego (separacja popiołu - ST), w tym dwóch zbiorników retencyjnych i zbiornika pośredniego,
- uwzględnienia w pozwoleniu emitorów emisji pyłu ze zbiorników magazynowych popiołu instalacji do separacji i odzysku popiołu (ST) jako nowych źródeł emisji pyłu,
- zabudowy palników niskoemisyjnych i wymiany paliwa na olej lekki w przypadku kotłów PTWM oraz całkowite zastąpienie dotychczas używanego w instalacji energetycznego spalania paliw oleju rozpałkowego - mazutu olejem lekkim, we wszystkich kotłach węglowych, z wykorzystaniem istniejących zbiorników i bazy rozładunku,
- wnioskowanych wartości dopuszczalnych emisji dwutlenku siarki, dwutlenku azotu, tlenku węgla, chlorowodoru, fluorowodoru, amoniaku, rtęci i pyłu z kotła K1 po zmianie paliwa na biomasę, obowiązujących do dnia 31 grudnia 2015 r.,
- wnioskowanych wartości dopuszczalne emisji dwutlenku siarki, dwutlenku azotu, tlenku węgla i pyłu z kotłów olejowych PTWM nr 8 i 9 i emitora nr 3 po zmianie paliwa na olej lekki, obowiązujących do dnia 31 grudnia 2015 r.,
- przedstawienia informacji dotyczących monitorowania emisji – przedstawienie sposobu definiowania stanów rozruchu, pracy i odstawienia źródła emisji w przypadku prowadzenia pomiarów ciągłych emisji,
- przedstawienia informacji dotyczących maksymalnego dopuszczalnego czasu utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych (rozruchy i wyłączania instalacji), a także warunków wprowadzania do środowiska substancji lub energii w takich

przypadkach.

W dniu 16 grudnia 2014 r. prowadzący instalację dokonał korekty przedmiotowego wniosku.

Z uwagi na powstałe w toku postępowania zawiłości w ustaleniu stanu faktycznego oraz konieczność dokonania dodatkowych czynności proceduralnych, pismem z dnia 12 lutego 2015 r., znak: PŚ.V/WŚ/7600-131/08, przedłużono termin załatwienia sprawy.

W toku prowadzonego postępowania stwierdzono, iż wniosek z dnia 9 grudnia 2014 r. nie jest kompletny, przez co nie spełnia wymogów określonych w przepisach prawa. Biorąc pod uwagę powyższe, tut. organ pismem z dnia 27 lutego 2015 r., wezwał prowadzącego instalację do uzupełnienia wniosku.

Pismem z dnia 10 marca 2015 r., znak: RO/1061/2015 (data wpływu 16 marca 2015 r.), prowadzący instalację zwrócił się o zawieszenie przedmiotowego postępowania.

Marszałek Województwa Mazowieckiego postanowieniem z dnia 23 marca 2015 r., znak: PŚ.V/WŚ/7600-131/08, zawiesił przedmiotowe postępowanie.

Pismem z dnia 3 kwietnia 2015 r., znak : RO/1479/5015, prowadzący instalację zwrócił się o podjęcie zawieszono postępowania. Jednocześnie prowadzący instalację przedłożył uzupełnienie do przedmiotowego wniosku.

Marszałek Województwa Mazowieckiego postanowieniem z dnia 9 kwietnia 2015 r. (znak: PŚ.V/WŚ/7600-131/08), podjął postępowanie o zmianę przedmiotowego pozwolenia zintegrowanego.

W dniu 20 maja 2015 r. prowadzący instalację ponownie uzupełnił wniosek.

Z uwagi na fakt, iż wniosek nadal nie był kompletny, tut. organ pismem z dnia 3 czerwca 2015 r., znak: PŚ.V/WŚ/7600-131/08, wezwał prowadzącego instalację do uzupełnienia braków i złożenia wyjaśnień w sprawie.

Uzupełnienia w przedmiocie sprawy wpłynęły w dniu 15 czerwca 2015 r. oraz w dniu 1 lipca 2015 r.

Zawiadomieniem z dnia 13 lipca 2015 r., Marszałek Województwa Mazowieckiego podał, że w publicznie dostępnym wykazie zamieszczono dane o wniosku, a także poinformował o możliwości wnoszenia uwag i wniosków w terminie 21 dni od ukazania się zawiadomienia. Przedmiotowe zawiadomienie w okresie od dnia 15 lipca 2015 r. do dnia 6 sierpnia 2015 r. umieszczono na tablicy ogłoszeń w Urzędzie Marszałkowskim Województwa Mazowieckiego w Warszawie. Ponadto zawiadomienie umieszczono na stronie internetowej Urzędu Marszałkowskiego. Zawiadomienie wywieszono również na tablicy ogłoszeń w Urzędzie Miasta Stołecznego Warszawy w okresie od dnia 20 lipca 2015 r. do dnia 11 sierpnia 2015 r. oraz na terenie przedmiotowej instalacji w okresie od dnia 16 lipca 2015 r. do dnia 7 sierpnia 2015 r. W terminie 21 dni od dnia ogłoszenia nie wniesiono żadnych uwag i wniosków do sprawy.

Pismem z dnia 5 sierpnia 2015 r., znak: PŚ.V/WŚ/7600-131/08, tut. organ poinformował prowadzącego instalację, że ze względu na objęcie przedmiotowym pozwoleniem kolejnej instalacji IPPC, tj. instalacji do oczyszczania ścieków z MIOS, jako instalacji samodzielnej, dla której obowiązek uzyskania pozwolenia zintegrowanego powstaje z dniem 1 lipca 2015 r., wydanie pozwolenia powinno nastąpić w ciągu 6 miesięcy od dnia złożenia wniosku, tj. zgodnie z art. 209 ust. 2 ustawy z dnia 27 kwietnia 2001 r. *Prawo ochrony środowiska*. Jednocześnie tut. organ poinformował, że termin załatwienia sprawy zostaje przedłużony o dwa miesiące.

W dniach 9 i 25 września 2015 r. prowadzący instalację złożył sprostowania do przedmiotowego wniosku.

Zgodnie z art. 10 §1 ustawy *Kodeks postępowania administracyjnego*, pismem z dnia 2 października 2015 r., poinformowano stronę o przysługującym prawie zapoznania się z aktami sprawy, możliwości wypowiedzenia się co do zebranych dowodów i materiałów oraz zgłoszonych żądań w toczącym się postępowaniu. Prowadzący instalację w dniu 2 października 2015 r. poinformował, że rezygnuje z przysługującego mu prawa.

Instalacja do oczyszczania ścieków przemysłowych nie jest źródłem emisji substancji do powietrza.

W decyzji niniejszej określono ilości gazów i pyłów dopuszczonych do wprowadzania do powietrza z instalacji energetycznego spalania paliw, w warunkach normalnego jej funkcjonowania, przy jej prawidłowej eksploatacji, dla okresu do dnia 31 grudnia 2015 r.

Wielkości emisji dopuszczalnych dwutlenku siarki, tlenków azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu i pyłu określono na poziomie standardów emisyjnych, określonych w rozporządzeniu Ministra Środowiska dnia 4 listopada 2014 r. w *sprawie standardów emisyjnych dla niektórych rodzajów instalacji, źródeł spalania paliw oraz urządzeń spalania lub współspalania odpadów* (Dz. U. poz. 1546). W pozwoleniu, zgodnie z art. 202 ust. 2 pkt 1 ustawy *Prawo ochrony środowiska* określono również wielkości emisji dopuszczalnych substancji wymienionych w dokumentach referencyjnych BAT (w dacie wydawania decyzji konkluzje BAT nie były opublikowane w Dzienniku Urzędowym Unii Europejskiej), tj. dla tlenku węgla, chlorowodoru, fluorowodoru, rtęci i amoniaku.

Z obliczeń rozkładu stężeń substancji w powietrzu wynika, że emisje substancji z instalacji nie powodują przekroczeń wartości odniesienia dwutlenku siarki, dwutlenku azotu, tlenku węgla, pyłu, chlorowodoru, fluorowodoru, rtęci i amoniaku określonych w rozporządzeniu Ministra Środowiska z dnia 26 stycznia 2010 r. w *sprawie wartości odniesienia dla niektórych substancji w powietrzu* (Dz. U. Nr 16, poz. 87), poza terenem, do którego prowadzący instalację ma tytuł prawny. Dotrzymany jest również poziom dopuszczalny dla pyłu zawieszonego PM_{2,5} określony w rozporządzeniu Ministra Środowiska z dnia 24 sierpnia 2012 r. w *sprawie poziomów niektórych substancji w powietrzu* (Dz. U. poz. 1031).

W decyzji określono także usytuowanie stanowisk do pomiaru wielkości emisji w zakresie gazów i pyłów wprowadzanych do powietrza.

W decyzji określono warunki i parametry charakteryzujące pracę instalacji w warunkach odbiegających od normalnych, tj. maksymalny dopuszczalny czas utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych, warunki i parametry charakteryzujące pracę instalacji, określające moment zakończenia rozruchu oraz moment rozpoczęcia wyłączania instalacji, jak również warunki wprowadzania do środowiska substancji w trakcie rozruchu i w trakcie wyłączania.

Z decyzji wykreślono zapisy dotyczące emisji pól elektromagnetycznych, gdyż przepisy ustawy *Prawo ochrony środowiska* nie przewidują regulacji tego zakresu w pozwoleniu zintegrowanym.

Ze względu na konieczność publikowania wyników okresowych pomiarów hałasu na stronie internetowej, w pozwoleniu pozostawiono zobowiązanie prowadzącego instalację do przekazywania ww. wyników wojewódzkiemu inspektorowi ochrony środowiska również w wersji elektronicznej.

W pozwoleniu określono warunki wytwarzania odpadów w podziale na eksploatowane instalacje, tj.: instalację do spalania paliw oraz do oczyszczania ścieków przemysłowych. Zgodnie z ust. 6 pkt 13 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), pozwolenia zintegrowanego wymagają instalacje do oczyszczania ścieków, z wyjątkiem oczyszczalni ścieków komunalnych, pochodzących z instalacji wymagających uzyskania pozwolenia zintegrowanego.

Mając na względzie powyższe, pozwoleniem zintegrowanym objęto, zgodnie z art. 201 ust. 1 ustawy z dnia 27 kwietnia 2001 r. *Prawo ochrony środowiska*, instalację do oczyszczania ścieków przemysłowych. Prowadzący instalację przedstawił we wniosku informacje umożliwiające zmianę pozwolenia w powyższym zakresie. W związku z powyższym w pozwoleniu określono rodzaje i ilości odpadów dopuszczonych do wytwarzania w związku funkcjonowaniem obu instalacji IPPC, określono ich skład chemiczny, właściwości, sposób magazynowania i dalszego postępowania z nimi.

Ponadto prowadzący instalację wystąpił o wykreślenie z pozwolenia warunków prowadzenia procesu przetwarzania odpadów z biomasy, w związku z faktem, iż biomasa dostarczana i wykorzystywana w procesach technologicznych (do opalania kotła fluidalnego), posiada wyłącznie status paliwa a nie odpadów. Zgodnie z art. 2 pkt 6 b i c ustawy z dnia 14 grudnia 2012 r. o *odpadach*, przepisów ustawy nie stosuje się do biomasy w postaci słomy i innych, niebędących niebezpiecznymi, naturalnych substancji pochodzących z produkcji rolniczej lub leśnej. Zgodnie z informacjami przedstawionymi we wniosku, biomasa wykorzystywana w procesach technologicznych pochodzić będzie z produkcji rolniczej i leśnej.

Zgodnie z informacjami przedstawionymi we wniosku, nie zmieni się sposób zaopatrzenia instalacji do spalania paliw w wodę ani nie zwiększy się ilość wody wykorzystywanej na jej potrzeby. Instalacja do oczyszczania ścieków pochodzących z instalacji IPPC nie pobiera wody na swoje potrzeby.

Zmianie nie ulegnie również sposób zagospodarowania wód pochłodniczych oraz ilość, stan i skład ścieków wprowadzanych do rzeki Wisły. Przy niekorzystnych warunkach hydrotermicznych wody w rzece Wiśle w okresie zimowym, konieczne jest podgrzanie wody przed podaniem jej na bloki. W tym celu uruchamiany jest zrzut ocieplający, który podnosi temperaturę wody ujmowanej.

W pozwoleniu określono ilość, stan i skład ścieków powstających w wyniku funkcjonowania instalacji do spalania przed wprowadzeniem ich do instalacji do oczyszczania ścieków.

Według informacji zawartych we wniosku nie przewiduje się emisji zanieczyszczeń do wód w trakcie rozruchu i zatrzymania instalacji, w związku z powyższym w decyzji nie określono warunków lub parametrów charakteryzujących pracę instalacji, określających moment rozpoczęcia wyłączania instalacji oraz warunków wprowadzania do środowiska substancji lub energii, określono natomiast warunki i parametry charakteryzujące pracę instalacji w sytuacji utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych, tj. w przypadku awarii lub remontu urządzeń istotnych dla prowadzenia procesu oczyszczania ścieków przemysłowych, awarii kolektora zrzutowego ścieków do Wisły, konserwacji i remontu kolektora i kanałów wody chłodzącej, pogorszonej jakości paliwa w zakresie zawartości boru.

Prowadzący instalację wystąpił o uwzględnienie wyników opracowania pt. „Analiza ryzyka wystąpienia zanieczyszczenia gleby, ziemi lub wód gruntowych na terenie instalacji PGNIG TERMIKA S.A. – Elektrociepłownia Siekierki w Warszawie” oraz o wprowadzenie do decyzji nowej części pt.: „*Ochrona powierzchni ziemi*”. Tut. organ poinformował stronę, że obowiązek sporządzenia raportu początkowego powstaje, gdy eksploatacja instalacji, zgodnie z art. 208 ust. 2 pkt 4 ustawy *Prawo ochrony środowiska*, obejmuje wykorzystanie, produkcję lub uwalnianie substancji powodującej ryzyko, o której mowa w art. 3 pkt 37a ustawy *Prawo ochrony środowiska* oraz występuje możliwość zanieczyszczenia gleby, ziemi i wód gruntowych tymi substancjami na terenie, na którym eksploatowana jest instalacja. Obowiązek ten powstaje jednak, zgodnie z art. 29 ust. 1 ustawy z dnia 11 lipca 2014 r. o *zmianie ustawy – Prawo ochrony środowiska oraz niektórych innych ustaw* (Dz. U. 2014, poz. 1101), przy pierwszym postępowaniu w przedmiocie zmiany pozwolenia zintegrowanego, wszczętym po zakończeniu postępowania w sprawie zmiany pozwolenia zintegrowanego z urzędu, co nie miało miejsca w przedmiotowym przypadku. Mając na względzie powyższe, Prowadzący instalację został poinformowany, iż tut. organ nie może odnieść się do wniosku o uwzględnienie analizy ryzyka wystąpienia zanieczyszczenia środowiska wodno-gruntowego na terenie instalacji PGNIG TERMIKA S.A. – Elektrociepłownia Siekierki w Warszawie i odstąpić w przedmiotowym postępowaniu od konieczności sporządzenia raportu początkowego w ogóle. Biorąc powyższe pod uwagę, tut. organ w toczącym się postępowaniu nie uwzględnił przedstawionej przez Stronę analizy ryzyka zanieczyszczenia gleby, ziemi lub wód gruntowych na ww. terenie i nie rozstrzygnął o konieczności bądź odstąpieniu od wymogu sporządzenia raportu początkowego.

W związku z tym, iż Zakład zalicza się do zakładów o zwiększonym ryzyku wystąpienia awarii w decyzji nie określono obowiązków, co do postępowania w przypadku wystąpienia awarii. Zgodnie z ustawą *Prawo*

ochrony środowiska, prowadzący instalację opracował i przedłożył właściwym organom wymagane prawem dokumenty.

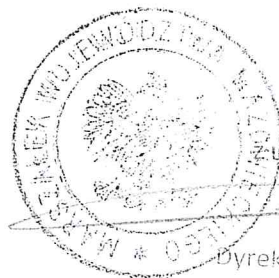
Zgodnie z art. 155 ustawy *Kodeks postępowania administracyjnego*, zmianie niniejszej decyzji nie sprzeciwiają się przepisy szczególne i przemawia za tym słuszny interes strony. Mając na względzie powyższe, orzeczono jak w sentencji.

Mając na względzie powyższe, orzeczono jak w sentencji.

POUCZENIE

Od decyzji niniejszej służy stronom prawo odwołania do Ministra Środowiska, za pośrednictwem Marszałka Województwa Mazowieckiego, w terminie 14 dni od daty jej doręczenia.

Na podstawie rozporządzenia Ministra Finansów z dnia 28 września 2007 r. w sprawie zapłaty opłaty skarbowej (Dz. U. Nr 187, poz. 1330) potwierdza się uiszczenie opłaty skarbowej w dniu 20 listopada 2014 r. w wysokości 1005,50 zł (słownie: tysiąc pięć złotych i pięćdziesiąt groszy) oraz w dniu 9 czerwca 2015 r. w wysokości 1005,50 zł (słownie: tysiąc pięć złotych i pięćdziesiąt groszy) i 10 zł (słownie: dziesięć złotych) na rachunek bankowy Urzędu m. st. Warszawy, Dzielnicy Praga Północ w Warszawie przy ul. ks. I. Kłopotowskiego 15; nr konta: 96 1030 1508 0000 0005 5002 6074.



z up. Marszałka Województwa

Tomasz Krasowski

Dyrektor Departamentu Środowiska

Otrzymują:

1. Pan Wiesław Jamiołkowski – pełnomocnik PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna
03-216 Warszawa, ul. Modlińska 15
2. a/a

Do wiadomości:

1. Minister Środowiska
00-922 Warszawa, ul. Wawelska 52/54 (wersja elektroniczna)
2. Mazowiecki Wojewódzki Inspektor Ochrony Środowiska
00-716 Warszawa, ul. Bartycka 110 A
3. Prezydent Miasta Stołecznego Warszawy
00-950 Warszawa, Pl. Bankowy 3/5
4. Departament Środowiska UMWM
Wydział Informacji i Planowania
w miejscu – do Publicznie Dostępnego Wykazu