**MARSZAŁEK  
WOJEWÓDZTWA MAZOWIECKIEGO**

Warszawa, dnia 26 października 2017 r.



PZ-II.7222.55.2017.IP

(PZ-I.7222.58.2017.IP)

# DECYZJA Nr 93/17/PZ.Z

Na podstawie art. 155 ustawy z dnia 14 czerwca 1960 r. Kodeks postępowania administracyjnego (Dz. U. z 2017 r., poz. 1257), art. 201 ust. 1, art. 214 ust. 5,   
art. 378 ust. 2a pkt 1 ustawy z dnia 27 kwietnia 2001 r. Prawo ochrony środowiska   
(Dz. U. z 2017 r., poz. 519, z późn. zm.), po rozpatrzeniu wniosku PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna, ul. Modlińska 15, 03-216 Warszawa,

**zmienia się**

decyzję Nr 72/16/PZ.Z Marszałka Województwa Mazowieckiego z dnia 19 maja 2016 r., znak: PZ-I.7222.139.2016.MR, udzielającą PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna,

ul. Modlińska 15, 03-216 Warszawa, pozwolenia zintegrowanego na prowadzanie instalacji:

1. do spalania paliw o mocy nominalnej 3044 MWt, a po wyłączeniu z eksploatacji kotłów OP-230 K3 i K4 o mocy 2 676 MWt,
2. 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, w następujący sposób:

## część II. decyzji, punkt A otrzymuje brzmienie:

„A. Urządzenia techniczne wchodzące w skład instalacji do spalania paliw o nominalnej mocy 3044 MWt, a po wyłączeniu z eksploatacji kotłów OP-230 K3 i K4 o mocy 2 676 MWt:

1. kotły parowe pyłowe: OP-230 (K2), OP-230 (K3, K4), wyłączone z eksploatacji   
   po 30 czerwca 2020 r., 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:
      1. ZRP nr 1 i nr 3,
      2. ZRP nr 2 i nr 4,
      3. zespół urządzeń do transportu pneumatycznego popiołu zasiarczonego   
         ze zbiornikiem retencyjnym popiołu ZRP nr 7,
      4. zespół urządzeń do magazynowania wapna hydratyzowanego ze zbiornikiem retencyjnym wapna hydratyzowanego M4,
      5. zespół urządzeń do magazynowania mączki kamienia wapiennego na potrzeby mokrej instalacji odsiarczania spalin ze zbiornikiem sorbentu,
      6. 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,
      7. 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 propan-butan 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), OP-230 (K3, K4) do czasu wyłączenia ich z eksploatacji, tj. do 30 czerwca 2020 r. 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);

1. Z4 o wysokości 28,8 m i wymiarach wylotu 0,5 m x 1,0 m (zbiornik retencyjny   
   popiołu nr 4);
2. Z5 o wysokości 31,4 m i średnicy wylotu 0,5 m (zbiornik retencyjny popiołu nr 7);
3. Z6 o wysokości 28,0 m i średnicy wylotu 0,5 m (zbiornik retencyjny wapna hydratyzowanego M4);
4. Z12 o wysokości 35,0 m i średnicy wylotu 0,5 m (zbiornik magazynowy mączki   
   kamienia wapiennego);
5. Z13 o wysokości 28,3 m i średnicy wylotu 0,845 m x 0,250 m (zbiornik retencyjny   
   popiołu lotnego kotła BFB (K1));
6. Z14 o wysokości 20,3 m i średnicy wylotu 0,165 m x 0,117 m (zbiornik retencyjny   
   popiołu dennego kotła BFB (K1));
7. Z15 o wysokości 20,3 m i średnicy wylotu 0,845 m x 0,250 m (zbiornik piasku   
   na potrzeby kotła BFB (K1));
8. Z16 o wysokości 71,0 m i średnicy wylotu 0,4 m (zbiornik popiołu ProAsh instalacji   
   do separacji i odzysku popiołu ST);
9. Z17 o wysokości 34,0 m i średnicy wylotu 0,35 m (zbiornik popiołu HiCarbon instalacji   
   do separacji i odzysku popiołu ST);
10. Z18 o wysokości 21,0 m i średnicy wylotu 0,4 m (zbiornik pośredni popiołu instalacji   
    do separacji i odzysku popiołu ST).”;

## część VI. ust. 2 pkt 1 decyzji otrzymuje brzmienie: „1) Rodzaje i ilości odpadów dopuszczonych do wytwarzania w ciągu roku z instalacji do spalania paliw określa tabela nr 8. Rodzaje i ilości odpadów dopuszczonych do wytarzania w ciągu roku z instalacji do oczyszczania ścieków określa tabela nr 8A.

Tabela 8. Rodzaje i ilości odpadów dopuszczonych do wytwarzania w wyniku funkcjonowania instalacji do spalania paliw.

| Lp. | Kod odpadu | Rodzaj odpadu(podstawowy skład i właściwości) | Ilośćw Mg/rok |
| --- | --- | --- | --- |
| 1. | 10 01 01 | Żużle, popioły paleniskowe i pyły z kotłów (z wyłączeniem pyłów  z kotłów wymienionych w 100104)  [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 (CaOxAl2O3 x2SiO2). Odpad niepalny, nieposiadający właściwości wybuchowych  i utleniających.] | 82 000,00 |
| 2. | 10 01 02 | Popioły lotne z węgla  [Odpad z procesu spalania węgla w kotłach parowych  i wodnych o granulacji od 0,065 do 2 mm, wychwytywany  w elektrofiltrach. Odpad nie niebezpieczny. Główne substancje mineralne wchodzące w skład odpadu: mulit (3Al2O3x2SiO2), kwarc (SiO2), anhydryt (CaSO4), magnetyt (Fe3O4), anortyt (CaOxAl2O3 x2SiO2). Odpad niepalny, nieposiadający właściwości wybuchowych i utleniających. Odpad nietoksyczny.] | 260 000,00  (ilość przed uruchomieniem instalacji do separacji popiołu lotnego) |
| 3. | 10 01 02 | Popioły lotne z węgla  [Odpad z procesu spalania węgla w kotłach parowych i wodnych  o granulacji od 0,065 do 2 mm, wychwytywany w elektrofiltrach. Odpad nie niebezpieczny. Główne substancje mineralne wchodzące w skład odpadu: mulit (3Al2O3x2SiO2), kwarc (SiO2), anhydryt (CaSO4), magnetyt (Fe3O4), anortyt (CaOxAl2O3 x2SiO2). Odpad niepalny, nieposiadający właściwości wybuchowych  i utleniających. Odpad nietoksyczny.] | 100 000,00  (ilość po uruchomieniem instalacji do separacji popiołu lotnego) |
| 4. | 10 01 03 | Popioły lotne z torfu i drewna niepoddanego obróbce chemicznej  [Odpad z procesu spalania biomasy w kotle fluidalnym nr 1. Skład: tlenki (SiO– około 30% wag., CaO – ok. 30% wag., %, Fe2O3, Al2O3 - około 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.] | 18 200,00 |
| 5. | 10 01 82 | Mieszaniny popiołów lotnych i odpadów stałych z wapniowych metod odsiarczania gazów odlotowych  [Pozostałość z procesu spalania węgla. 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.] | 35 000,00 |
| 6. | 15 01 10\* | Opakowania zawierające pozostałości substancji niebezpiecznych  lub nimi zanieczyszczone  [Opakowania z metali lub tworzyw sztucznych, papieru, szkła  po stosowanych preparatach chemicznych, zanieczyszczone substancjami niebezpiecznymi. 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.  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)]. | 5,000 |
| 7. | 16 05 06\* | Chemikalia laboratoryjne i analityczne (np. odczynniki chemiczne) zawierające substancje niebezpieczne, w tym mieszaniny chemikaliów laboratoryjnych i analitycznych  [Przeterminowane odczynniki laboratoryjne stosowane do analiz wód, ścieków, olejów i paliw. Pozostałości próbek analitycznych. Właściwości: H2, H4, H5, H6, H7, H8, H14.] | 1,000 |
| 8. | 16 05 07 \* | Zużyte nieorganiczne chemikalia zawierające substancje niebezpieczne (np. 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 |
| 9. | 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 etoksylowane alkohole C12-C15), Ixonos Na3T. Właściwości: H4, H5, H6, H10, H14.] | 10,000 |
| 10. | 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 |

Tabela 8A. Rodzaje i ilości odpadów dopuszczonych do wytwarzania w wyniku funkcjonowania instalacji do oczyszczania ścieków.

| L.p. | Rodzaj odpadów | Kod odpadów | Ilość odpadów w Mg/rok |
| --- | --- | --- | --- |
| 1. | 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%, SiO2-15,9%, K2O-0,88%, SO3-17,0%, P2O5, MgO-11,0%, Fe2O3-2,24%, Al2O3-6,62%, Na2O – 0,29%, Mn3O4-0,77%, Cl-0,04%, BaO-0,03%, Sr-0,02, węgiel (TOC)-1,74%, CaSO4-28,9%, 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 01 21 | 10 000,00[[1]](#footnote-1) |

## część XVII. decyzji otrzymuje brzmienie:

**„XVII. Warunki i parametry charakteryzujące pracę instalacji do energetycznego spalania paliw w warunkach odbiegających od normy**

Maksymalny dopuszczalny czas utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnychzgodnie z następującą tabelą nr 10

Tabela 10. Maksymalny dopuszczalny czas utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych - obowiązuje od 1 stycznia 2016 r.

| Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancji do powietrza | Maksymalny łączny czas rozruchów w roku [h] | Maksymalny łączny czas wyłączeń w roku [h] |
| --- | --- | --- |
| Emitor E3 | 54 | 3 |
| Emitor E4 | 986 | 68 |
| Emitor E5 | 424 | 72 |

Parametry charakteryzujące pracę instalacji, określające moment zakończenia rozruchu i moment rozpoczęcia wyłączania instalacji, zgodnie z następującą tabelą   
nr 11

Tabela 11. Parametry charakteryzujące pracę instalacji, określające moment zakończenia rozruchu   
i moment rozpoczęcia wyłączania instalacji – obowiązuje od 1 stycznia 2016 r.

| Źródło powstawania emisji/ miejsce wprowadzania substancjido powietrza | Parametry charakteryzujące moment zakończenia rozruchu źródła powstawania emisji | Parametry charakteryzujące moment rozpoczęcia wyłączania źródła powstawania emisji |
| --- | --- | --- |
| Emitor E3 (kotły: K8, K9) | Rozruch emitora - jeżeli co najmniej jeden z kotłów K8-9 jest w rozruchu, a drugi kocioł jest w postoju.  Każdy z dwóch kotłów PTWM (K8, K9) - moc kotła do 70% WMT tj. do 70 Gcal/h. | Wyłączenie emitora - jeżeli  co najmniej jeden z kotłów K8-9 jest w stanie “wyłączanie”  a drugi kocioł jest w postoju.  Każdy z dwóch kotłów PTWM (K8, K9) - spadek mocy kotła poniżej 70% WMT tj. poniżej 70 Gcal/h. |
| Emitor E4 (kotły: K1, K2, K3, K4) | Rozruch emitora - jeżeli co najmniej jeden z kotłów K1-4 jest w rozruchu, a pozostałe kotły są w postoju.  Kocioł BFB K1 - moc kotła do 70% WMT.  Kocioł OP-230 K2 - moc kotła do 55% WMT, przepływ pary przez kocioł do 126,5 t/h, osiągnięcie koncentracji SO2≤750 mg/m3u.  Każdy z dwóch kotłów OP-230 (K3, K4) - moc kotła do 55% WMT, przepływ pary przez kocioł do 126,5 t/h. | Wyłączanie emitora - jeżeli co najmniej jeden z kotłów K1-4 jest w stanie “wyłączanie”, a pozostałe kotły są w postoju.  Kocioł BFB K1 – spadek mocy kotła poniżej 70% WMT.  Kocioł OP-230 K2 – spadek mocy kotła poniżej 55% WMT, przepływ pary przez kocioł poniżej 126,5 t/h.  Każdy z dwóch kotłów OP-230 (K3, K4) - spadek mocy kotła poniżej 55% WMT, przepływ pary przez kocioł poniżej 126,5 t/h. |
| Emitor E5  (kotły: K5, K6, K7, K10, K11, K14, K15, K16) | Rozruch emitora - jeżeli po stanie “postój” uruchamiany jest pierwszy z podłączonych do emitora kotłów.  Każdy z trzech kotłów WP-120 (K5, K6, K7) - moc kotła do 55% WMT tj. 66 Gcal/h.  Kocioł OP-380 (K11) - moc kotła do 55% WMT tj. przepływ pary do 209 t/h.  Każdy z trzech kotłów OP-430 (K10, K14, K15) - moc kotła do 55% WMT tj. przepływ pary do 236,5 t/h.  Kocioł WP-200 (K16) - moc kotła do 55% WMT tj. do 110 Gcal/h. | Wyłączanie emitora - jeżeli wyłączany jest ostatni  z podłączonych do emitora kotłów.  Każdy z trzech kotłów WP-120 (K5, K6, K7) - spadek mocy kotła poniżej 55% WMT tj. poniżej 66 Gcal/h.  Kocioł OP-380 (K11) – spadek mocy kotła poniżej 55% WMT tj. przepływ pary poniżej 209 t/h.  Każdy z trzech kotłów OP-430 (K10, K14, K15) – spadek mocy kotła poniżej 55% WMT tj. przepływ pary poniżej 236,5 t/h.  Kocioł WP-200 (K16) – spadek mocy kotła do 55% WMT  tj. poniżej 110 Gcal/h. |

Warunki wprowadzania do środowiska substancji lub energii:

1. w trakcie rozruchu
   1. w zakresie ochrony powietrza – zgodnie z następującymi tabelami nr 12 do 14

Tabela 12. Warunki wprowadzania substancji do powietrza - w trakcie rozruchów dla Emitora E3   
o wysokości 200 m i średnicy 6 m - obowiązuje od 1 stycznia 2016 r.

| Emitowana substancja | Średnia emisjaz pojedynczego rozruchu [kg/rozruch] | Średnia roczna emisja  z rozruchów[Mg/rok] |
| --- | --- | --- |
| Dwutlenek siarki | 24 | 0,86 |
| Tlenki azotu  w przeliczeniu na dwutlenek azotu | 81 | 2,91 |
| Pył | 1,2 | 0,04 |
| Tlenek węgla | 48,9 | 1,76 |

Tabela 13. Warunki wprowadzania substancji do powietrza - w trakcie rozruchów dla Emitora E4   
o wysokości 170 m i średnicy 6 m - obowiązuje od 1 stycznia 2016 r.

| Emitowana substancja | Średnia emisjaz pojedynczego rozruchu [kg/rozruch] | Średnia roczna emisja  z rozruchów[Mg/rok] |
| --- | --- | --- |
| Dwutlenek siarki | 13054 | 221,92 |
| Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu | 6474 | 110,06 |
| Pył | 339 | 5,76 |
| Tlenek węgla | 2708 | 46,04 |
| Chlorowodór | 2063 | 35,07 |
| Fluorowodór | 153 | 2,60 |
| Rtęć | 0,31 | 0,0052 |
| Amoniak | 52 | 0,88 |

Tabela 14. Warunki wprowadzania substancji do powietrza - w trakcie rozruchów dla Emitora E5 (przewód 1 i 2) o wysokości 200 m i średnicy każdego z przewodów 6,3 m - obowiązuje od 1 stycznia 2016 r.

| Emitowana substancja | Średnia emisjaz pojedynczego rozruchu  [kg/rozruch] | Średnia roczna emisja  z rozruchów[Mg/rok] |
| --- | --- | --- |
| Dwutlenek siarki | 4760 | 252,28 |
| Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu | 1232 | 65,30 |
| Pył | 613 | 32,49 |
| Tlenek węgla | 700 | 37,10 |
| Chlorowodór | 700 | 37,10 |
| Fluorowodór | 30 | 1,59 |
| Rtęć | 0,064 | 0,0033 |
| Amoniak | 10 | 0,53 |

* + 1. w zakresie wytwarzania odpadów – w trakcie rozruchu instalacji dopuszcza się wytwarzanie odpadów określonych w tabeli nr 8, w ilości wskazanej w ww. tabeli, odpowiedniej do czasu trwania okresu rozruchu instalacji;
    2. w zakresie wytwarzania ścieków – nie określa się.
  1. w trakcie wyłączania
     1. w zakresie ochrony powietrza – zgodnie z następującymi tabelami nr 15 do 17

Tabela 15. Warunki wprowadzania substancji do powietrza – w trakcie wyłączeń dla Emitora E3   
o wysokości 200 m i średnicy 6 m– obowiązuje od 1 stycznia 2016 r.

| Emitowana substancja | Średnia emisjaz pojedynczego wyłączenia[kg/wyłączenie] | Średnia roczna emisja  z wyłączeń[Mg/rok] |
| --- | --- | --- |
| Dwutlenek siarki | 1,3 | 0,047 |
| Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu | 4,5 | 0,162 |
| Pył | 0,07 | 0,0025 |
| Tlenek węgla | 2,7 | 0,097 |

Tabela 16. Warunki wprowadzania substancji do powietrza w trakcie wyłączeń dla Emitora E4

o wysokości 170 m i średnicy 6 m - obowiązuje od 1 stycznia 2016 r.

| Emitowana substancja | Średnia emisjaz pojedynczego wyłączenia[kg/wyłączenie] | Średnia roczna emisja  z wyłączeń[Mg/rok] |
| --- | --- | --- |
| Dwutlenek siarki | 163 | 2,77 |
| Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu | 81 | 1,38 |
| Pył | 5 | 0,09 |
| Tlenek węgla | 32 | 0,54 |
| Chlorowodór | 26 | 0,44 |
| Fluorowodór | 2 | 0,034 |
| Rtęć | 0,004 | 0,00007 |
| Amoniak | 0,6 | 0,01 |

Tabela 17. Warunki wprowadzania substancji do powietrza w trakcie wyłączeń dla Emitora E5  
(przewód 1 i 2) o wysokości 200 m i średnicy każdego z przewodów 6,3 m - obowiązuje   
od 1 stycznia 2016 r.

| Emitowana substancja | Średnia emisjaz pojedynczego wyłączenia[kg/wyłączenie] | Średnia roczna emisja  z wyłączeń[Mg/rok] |
| --- | --- | --- |
| Dwutlenek siarki | 45 | 4,32 |
| Tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu | 116 | 11,13 |
| Pył | 6 | 0,57 |
| Tlenek węgla | 47 | 4,51 |
| Chlorowodór | 4 | 0,38 |
| Fluorowodór | 1 | 0,096 |
| Rtęć | 0,006 | 0,0005 |
| Amoniak | 1 | 0,096 |

## .”

## pozostałe elementy decyzji pozostawia się bez zmian.

## Uzasadnienie

Wnioskiem z dnia 22 sierpnia 2017 r., znak: MZO/KJ/60/3415/2017, PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna, ul. Modlińska 15, 03-216 Warszawa, pełnomocnik Pani Katarzyna Dziurska wystąpiła do Marszałka Województwa Mazowieckiego o zmianę decyzji Nr 72/16/PZ.Z Marszałka Województwa Mazowieckiego z dnia 19 maja 2016 r., znak:   
PZ-I.7222.139.2016.MR, udzielającej PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna, ul. Modlińska 15, 03-216 Warszawa, pozwolenia zintegrowanego na prowadzenie instalacji:

1. do spalania paliw o mocy nominalnej 3044 MWt, a po wyłączeniu z eksploatacji kotłów OP-230 K3 i K4 o mocy 2 676 MWt,
2. 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.

Wnioskowana zmiana dotyczy:

1. Warunków i parametrów charakteryzujących pracę instalacji do energetycznego spalania paliw w warunkach odbiegających od normalnych, w szczególności:
   1. wykreślenia z pozwolenia zintegrowanego warunków i parametrów charakteryzujących pracę instalacji w warunkach odbiegających od normalnych dla poszczególnych kotłów;
   2. zwiększenia maksymalnych, dopuszczalnych czasów utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających   
      od normalnych dla emitorów E3, E4 i E5;
   3. określenia parametrów charakteryzujących moment zakończenia rozruchu emitora i moment rozpoczęcia wyłączania emitora (w tym przypadku parametry charakteryzujące moment zakończenia rozruchu emitora czy moment rozpoczęcia wyłączania emitora odnoszą się do pierwszego uruchamianego kotła i do ostatniego wyłączanego kotła, z kotłów podłączonych do danego emitora);
   4. zwiększenia średnich rocznych emisji masowych z rozruchów i wyłączeń emitorów E3, E4 i E5.
2. Skorygowania wysokości emitora E4 w punkcie II decyzji „Rodzaj instalacji”;
3. Skorygowania ilości odpadów oznaczonych kodem 10 01 02 - Popioły lotne z węgla, dopuszczonych do wytwarzania przed uruchomieniem instalacji do separacji popiołu.

W decyzji, na wniosek prowadzącego instalację, zaktualizowane zostały warunki techniczne definiujące okres rozruchu i wyłączenia źródeł emisji (za które uważa się emitory). Ponadto, w związku ze zmianą harmonogramu pracy kotłów, w tym ilości uruchomień oraz wyłączeń kotłów i emitorów, jak i dodatkowych okresów rozruchu/wyłączeń, zaktualizowano czasy pracy instalacji (emitorów) w warunkach odbiegających   
od normalnych. Zwiększenie średnich rocznych emisji masowych zanieczyszczeń z okresów rozruchów i wyłączeń emitorów E3, E4 i E5 wynika ze zwiększonego dopuszczalnego czasu utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych.

Prowadzący instalację skorygował również zapis dotyczący ilości odpadów oznaczonych kodem 10 01 02 - Popioły lotne z węgla, dopuszczonych do wytwarzania przed uruchomieniem instalacji do separacji popiołu.

Biorąc pod uwagę, że wnioskowana zmiana nie jest związana z „istotną zmianą instalacji” w rozumieniu art. 3 pkt 7 ustawy Prawo ochrony środowiska, nie spowoduje zmiany sposobu funkcjonowania instalacji oraz zwiększenia jej oddziaływania na środowisko, tut. organ odstąpił od ponownego zapewnienia możliwości udziału społeczeństwa   
w toczącym się postępowaniu.

Zgodnie z art. 10 §1 ustawy Kodeks postępowania administracyjnego, pismem z dnia 15 września 2017 r., znak: PZ-II.7222.55.2017.IP, ( PZ-I.7222.58.2017.IP), 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 nie skorzystał z przysługującego mu prawa.

Pismem z dnia 3 października 2017 r, znak: MZO/KJ/78/4042/2017, prowadzący instalację przedłożył korektę do wniosku o zmianę pozwolenia zintegrowanego.

Zgodnie z art. 10 §1 ustawy Kodeks postępowania administracyjnego, ponownie pismem z dnia 3 października 2017 r., znak: PZ-II.7222.55.2017.IP, ( PZ-I.7222.58.2017.IP), 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 nie skorzystał z przysługującego mu prawa.

Po rozpatrzeniu kompletnego pod względem formalnym i merytorycznym wniosku, Marszałek Województwa Mazowieckiego przychylił się do wniosku prowadzącego instalację w przedmiocie zmiany pozwolenia zintegrowanego.

Zgodnie z art. 155 ustawy Kodeks postępowania administracyjnego, decyzja ostateczna, na mocy której strona nabyła prawo, może być w każdym czasie za zgodą strony uchylona lub zmieniona przez organ administracji publicznej, który ją wydał, jeżeli [przepisy](http://lex.online.wolterskluwer.pl/WKPLOnline/index.rpc#hiperlinkDocsList.rpc?hiperlink=type=merytoryczny:nro=Powszechny.1182654:part=a155:nr=1&full=1) szczególne nie sprzeciwiają się uchyleniu lub zmianie takiej decyzji i przemawia za tym interes społeczny lub słuszny interes strony.

W niniejszej sprawie zmianie decyzji Nr 72/16/PZ.Z Marszałka Województwa Mazowieckiego z dnia 19 maja 2016 r., znak: PZ-I.7222.139.2016.MR, nie sprzeciwiają się przepisy szczególne i przemawia za tym słuszny interes strony.

Mając na względzie powyższe, orzeczono jak w sentencji.

## Pouczenie

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

W trakcie biegu terminu do wniesienia odwołania strona może zrzec się prawa   
do wniesienia odwołania wobec Marszałka Województwa Mazowieckiego. Z dniem doręczenia Marszałkowi Województwa Mazowieckiego oświadczenia o zrzeczeniu się prawa do wniesienia odwołania, decyzja niniejsza staje się ostateczna i prawomocna.

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 wysokości 10,00 zł (słownie: dziesięć złotych) w dniu 21 sierpnia 2017 r.   
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.

Otrzymują:

1. Pani Katarzyna Dziurska –pełnomocnik PGNiG TERMIKA Spółka Akcyjna

03-216 Warszawa, ul. Modlińska 15

1. aa

Do wiadomości:

1. Minister Środowiska

pozwolenia.zintegrowane@mos.gov.pl

1. Mazowiecki Wojewódzki Inspektor Ochrony Środowiska

00-716 Warszawa, ul. Bartycka 110 A

1. Departament Gospodarki Odpadami oraz Pozwoleń Zintegrowanych   
   i Wodnoprawnych UMWM

Wydział Bazy Odpadowej i Informacji – w miejscu

1. odpad w stanie suchym [↑](#footnote-ref-1)