



P_1242105

Warszawa, 27 kwietnia 2018 r.

PZ-II.7222.78.2017.KS

DECYZJA Nr 28/18/PZ.Z

Na podstawie art. 155 ustawy z dnia 14 czerwca 1960 r. Kodeks postępowania administracyjnego (Dz. U. z 2017 r. poz. 1257, z późn. zm.), dalej kpa, 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.), dalej Poś, po rozpatrzeniu wniosku Stora Enso Narew sp. z o.o., Al. Wojska Polskiego 21, 07-401 Ostrołęka,

zmienia się

decyzję Nr 41/11/PŚ.Z Marszałka Województwa Mazowieckiego z dnia 6 maja 2011 r., znak: PŚ.V/KS/7600-216/08, udzielającą Stora Enso Narew sp. z o.o., ul. I Armii Wojska Polskiego 21 (obecnie Al. Wojska Polskiego 21) 07-401 Ostrołęka, pozwolenia zintegrowanego na prowadzenie instalacji w przemyśle energetycznym do spalania paliw o mocy nominalnej 180,4 MW, zlokalizowanej w Ostrołęce na działce o nr ewid. 30024/12 i obejmującą pozwoleniem zintegrowanym, na wniosek strony, instalację do poboru wód podziemnych oraz stację demineralizacji wody, zmienioną decyzjami Marszałka Województwa Mazowieckiego Nr 103/13/PŚ.Z z dnia 16 lipca 2013 r., znak: PŚ.V/WŚ/7600-216/08 oraz Nr 312/15/PŚ.Z z dnia 12 listopada 2015 r., znak: PŚ.V/MR/7600-216/08, w następujący sposób:

1) sentencja decyzji otrzymuje brzmienie:

Udziela się pozwolenia zintegrowanego Stora Enso Narew sp. z o.o., Al. Wojska Polskiego 21, 07-401 Ostrołęka (REGON 012532590, NIP 526-02-00-514), na prowadzenie instalacji w przemyśle energetycznym do spalania paliw o mocy nominalnej 180,4 MW, zlokalizowanej w Ostrołęce na działce o nr ewid. 30024/35, i obejmuje się pozwoleniem zintegrowanym, na wniosek strony, instalację do poboru wód podziemnych oraz stację demineralizacji wody i określa się następujące warunki pozwolenia::

2) W części I. decyzji tabela nr 1 otrzymuje brzmienie:

Tabela nr 1. Dopuszczone warianty funkcjonowania instalacji – w zależności od procentowego udziału energii pochodzącej z danego rodzaju wykorzystywanego „paliwa” w całkowitej produkcji energii

NR WARIANTU	WĘGIEL (nie mniej niż [%])	BIOMASA (nie więcej niż [%])	ODPADY (nie więcej niż [%])	BIOGAZ (nie więcej niż [%])
1.	100,0	0,0	0,0	0,0
2.	80,0	20,0	0,0	0,0
3.	50,0	50,0	0,0	0,0
4.	20,0	80,0	0,0	0,0
5.	97,8	0,0	0,0	2,2
6.	77,0	20,0	0,0	3,0
7.	57,0	40,0	0,0	3,0

NR WARIANTU	WĘGIEL (nie mniej niż [%])	BIOMASA (nie więcej niż [%])	ODPADY (nie więcej niż [%])	BIOGAZ (nie więcej niż [%])
8.	37,0	60,0	0,0	3,0
9.	72,0	0,0	25,0	3,0
10.	52,0	20,0	25,0	3,0
11.	37,0	35,0	25,0	3,0
12.	20,0	52,0	25,0	3,0
13.	75,0	0,0	25,0	0,0
14.	55,0	20,0	25,0	0,0
15.	40,0	35,0	25,0	0,0
16.	20,0	55,0	25,0	0,0

3) W części VI. decyzji ust. 1 otrzymuje brzmienie:

1. Wprowadzanie gazów i pyłów do powietrza

Wielkości dopuszczalnej emisji oraz parametry instalacji - źródła powstawania i miejsca wprowadzania substancji do powietrza zgodnie z poniższymi tabelami nr 2 – nr 18.

Tabela nr 2. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 1 – spalanie węgla (zawartość tlenu w gazach odlotowych – 6%)

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	200 mg/m _u ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	200 mg/m _u ³ *
pył	30 mg/m _u ³ *
rtęć	0,0156 kg/h
fluorowodór	1,248 kg/h
tlenek węgla	49,939 kg/h
amoniak	4,682 kg/h
chlorowodór	3,745 kg/h

* metry sześciennic gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 3. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 2 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 80%) i biomasy (w ilości do 20%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 6%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	200 mg/m _u ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	220 mg/m _u ³ *
pył	30 mg/m _u ³ *
rtęć	0,0156 kg/h
fluorowodór	1,248 kg/h
tlenek węgla	49,939 kg/h
amoniak	4,682 kg/h
chlorowodór	3,745 kg/h

* metry sześciennic gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 4. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 3 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 50%) i biomasy (w ilości od 20,1% do 50%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 6%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	200 mg/m ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	250 mg/m ³ *
pył	30 mg/m ³ *
rtęć	0,0156 kg/h
fluorowodór	1,248 kg/h
tlenek węgla	49,939 kg/h
amoniak	4,682 kg/h
chlorowodór	3,745 kg/h

* metry sześciennie gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 5. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 4 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 20%) i biomasy (w ilości od 50,1% do 80%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 6%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	200 mg/m ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	280 mg/m ³ *
pył	30 mg/m ³ *
rtęć	0,0156 kg/h
fluorowodór	1,248 kg/h
tlenek węgla	49,939 kg/h
amoniak	4,682 kg/h
chlorowodór	3,745 kg/h

* metry sześciennie gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 6. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 5 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 97%) i biogazu (w ilości do 3%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 5,93%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	197,2 mg/m ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	200,2 mg/m ³ *
pył	29,6 mg/m ³ *
rtęć	0,0156 kg/h
fluorowodór	1,248 kg/h
tlenek węgla	49,939 kg/h
amoniak	4,682 kg/h
chlorowodór	3,745 kg/h

* metry sześciennie gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 7. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 6 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 77%), biogazu (w ilości do 3%) i biomasy (w ilości do 20%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 5,91%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	196,0 mg/m _u ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	220,3 mg/m _u ³ *
pył	29,4 mg/m _u ³ *
rtęć	0,0156 kg/h
fluorowodór	1,248 kg/h
tlenek węgla	49,939 kg/h
amoniak	4,682 kg/h
chlorowodór	3,745 kg/h

* metry sześcienne gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 8. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 7 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 57%), biogazu (w ilości do 3%) i biomasy (w ilości od 20,1% do 40%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 5,91%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	196,0 mg/m _u ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	240,4 mg/m _u ³ *
pył	29,4 mg/m _u ³ *
rtęć	0,0156 kg/h
fluorowodór	1,248 kg/h
tlenek węgla	49,939 kg/h
amoniak	4,682 kg/h
chlorowodór	3,745 kg/h

* metry sześcienne gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 9. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 8 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 37%), biogazu (w ilości do 3%) i biomasy (w ilości od 40,1% do 60%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 5,91%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	196,0 mg/m _u ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	260,6 mg/m _u ³ *
pył	29,4 mg/m _u ³ *
rtęć	0,0156 kg/h
fluorowodór	1,248 kg/h
tlenek węgla	49,939 kg/h
amoniak	4,682 kg/h
chlorowodór	3,745 kg/h

* metry sześcienne gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 10. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 9 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 72%), biogazu (w ilości do 3%) i odpadów (w ilości do 25%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 6,78%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	174,3 mg/m ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	200 mg/m ³ *
pył	26,5 mg/m ³ *
substancje organiczne w postaci gazów i par wyrażone jako całkowity węgiel organiczny	10 mg/m ³ *
chlorowodór	10 mg/m ³ *
fluorowodór	1,8 mg/m ³ *
tlenek węgla	91,6 mg/m ³ *
amoniak	4,682 kg/h
kadm + tal	0,05 mg/m ³ *
rtęć	0,05 mg/m ³ *
antymon+arsen+ołów+chrom+kobalt+miedź+mangan+nikiel+wanad	0,5 mg/m ³ *
dioksyiny i furany	0,1 mg/m ³ *

* metry sześciennie gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 11. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 10 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 52%), biogazu (w ilości do 3%), biomasy (w ilości do 20%) i odpadów (w ilości do 25%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 6,85%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	172 mg/m ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	216,2 mg/m ³ *
pył	26,2 mg/m ³ *
substancje organiczne w postaci gazów i par wyrażone jako całkowity węgiel organiczny	10 mg/m ³ *
chlorowodór	10 mg/m ³ *
fluorowodór	1,8 mg/m ³ *
tlenek węgla	90,8 mg/m ³ *
amoniak	4,682 kg/h
kadm + tal	0,05 mg/m ³ *
rtęć	0,05 mg/m ³ *
antymon+arsen+ołów+chrom+kobalt+miedź+mangan+nikiel+wanad	0,5 mg/m ³ *
dioksyiny i furany	0,1 mg/m ³ *

* metry sześciennie gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 12. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 11 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 37%), biogazu (w ilości do 3%), biomasy (w ilości od 20,1% do 35%) i odpadów (w ilości do 25%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 6,91%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	169,9 mg/m _u ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	230,4 mg/m _u ³ *
pył	25,9 mg/m _u ³ *
substancje organiczne w postaci gazów i par wyrażone jako całkowity węgiel organiczny	10 mg/m _u ³ *
chlorowodór	10 mg/m _u ³ *
fluorowodór	1,8 mg/m _u ³ *
tlenek węgla	90,2 mg/m _u ³ *
amoniak	4,682 kg/h
kadm + tal	0,05 mg/m _u ³ *
rtęć	0,05 mg/m _u ³ *
antymon+arsen+ołów+chrom+kobalt+miedź+mangan+nikiel+wanad	0,5 mg/m _u ³ *
dioksyiny i furany	0,1 mg/m _u ³ *

* metry sześciennie gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 13. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 12 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 20%), biogazu (w ilości do 3%), biomasy (w ilości od 35,1% do 52%) i odpadów (w ilości do 25%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 6,99%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	167,2 mg/m _u ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	249,2 mg/m _u ³ *
pył	25,5 mg/m _u ³ *
substancje organiczne w postaci gazów i par wyrażone jako całkowity węgiel organiczny	10 mg/m _u ³ *
chlorowodór	10 mg/m _u ³ *
fluorowodór	1,8 mg/m _u ³ *
tlenek węgla	89,3 mg/m _u ³ *
amoniak	4,682 kg/h
kadm + tal	0,05 mg/m _u ³ *
rtęć	0,05 mg/m _u ³ *
antymon+arsen+ołów+chrom+kobalt+miedź+mangan+nikiel+wanad	0,5 mg/m _u ³ *
dioksyiny i furany	0,1 mg/m _u ³ *

* metry sześciennie gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 14. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 13 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 80%) i odpadów w ilości do 25% przy zawartość tlenu w gazach odlotowych – 6,68%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	179,5 mg/m _u ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	200 mg/m _u ³ *
pył	27,3 mg/m _u ³ *
substancje organiczne w postaci gazów i par wyrażone jako całkowity węgiel organiczny	10 mg/m _u ³ *
chlorowodór	10 mg/m _u ³ *
fluorowodór	1,9 mg/m _u ³ *
tlenek węgla	93,2 mg/m _u ³ *
amoniak	4,682 kg/h
kadm + tal	0,05 mg/m _u ³ *
rtęć	0,05 mg/m _u ³ *
antymon+arsen+ołow+chrom+kobalt+miedź+mangan+nikiel+wanad	0,5 mg/m _u ³ *
dioksyny i furany	0,1 mg/m _u ³ *

* metry sześciennie gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 15. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 14 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 55%), biomasy (w ilości do 20%) i odpadów (w ilości do 25%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 6,74%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	177,7 mg/m _u ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	216,1 mg/m _u ³ *
pył	27 mg/m _u ³ *
substancje organiczne w postaci gazów i par wyrażone jako całkowity węgiel organiczny	10 mg/m _u ³ *
chlorowodór	10 mg/m _u ³ *
fluorowodór	1,9 mg/m _u ³ *
tlenek węgla	92,6 mg/m _u ³ *
amoniak	4,682 kg/h
kadm + tal	0,05 mg/m _u ³ *
rtęć	0,05 mg/m _u ³ *
antymon+arsen+ołow+chrom+kobalt+miedź+mangan+nikiel+wanad	0,5 mg/m _u ³ *
dioksyny i furany	0,1 mg/m _u ³ *

* metry sześciennie gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 16. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 15 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 40%), biomasy (w ilości od 20,1% do 35%) i odpadów (w ilości do 25%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 6,80%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	176,1 mg/m ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	230,3 mg/m ³ *
pył	26,8 mg/m ³ *
substancje organiczne w postaci gazów i par wyrażone jako całkowity węgiel organiczny	10 mg/m ³ *
chlorowodór	10 mg/m ³ *
fluorowodór	1,8 mg/m ³ *
tlenek węgla	92 mg/m ³ *
amoniak	4,682 kg/h
kadm + tal	0,05 mg/m ³ *
rtęć	0,05 mg/m ³ *
antymon+arsen+ołów+chrom+kobalt+miedź+mangan+nikiel+wanad	0,5 mg/m ³ *
dioksyiny i furany	0,1 mg/m ³ *

* metry sześciennic gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 17. Wielkości dopuszczalnej emisji dla instalacji energetycznego spalania paliw – kocioł fluidalny CFB i emitor E45 – wysokość emitora 75 m, średnica 2,7 m, Wariant 16 – spalanie mieszanki węgla (w ilości od 20%), biomasy (w ilości od 35,1% do 55%) i odpadów (w ilości do 25%) przy zawartości tlenu w gazach odlotowych – 6,88%

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna
dwutlenek siarki	173,6 mg/m ³ *
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	252,6 mg/m ³ *
pył	26,5 mg/m ³ *
substancje organiczne w postaci gazów i par wyrażone jako całkowity węgiel organiczny	10 mg/m ³ *
chlorowodór	10 mg/m ³ *
fluorowodór	1,8 mg/m ³ *
tlenek węgla	91,2 mg/m ³ *
amoniak	4,682 kg/h
kadm + tal	0,05 mg/m ³ *
rtęć	0,05 mg/m ³ *
antymon+arsen+ołów+chrom+kobalt+miedź+mangan+nikiel+wanad	0,5 mg/m ³ *
dioksyiny i furany	0,1 mg/m ³ *

* metry sześciennic gazów odlotowych odniesione do warunków umownych: temperatury 273 K, ciśnienia 101,3 kPa i gazu suchego (zawartość pary wodnej nie większa niż 5 g/kg gazów odlotowych), przy odpowiedniej zawartości tlenu w gazach odlotowych

Tabela nr 18. Zestawienie wielkości dopuszczalnych emisji rocznych dla instalacji energetycznego spalania paliw

Emitowana substancja	Emisja dopuszczalna Mg/rok
dwutlenek siarki	426,553
tlenki azotu w przeliczeniu na dwutlenek azotu	602,760
pył	64,983
substancje organiczne w postaci gazów i par wyrażone jako całkowity węgiel organiczny	25,231
chlorowodór	31,548
fluorowodór	10,513
tlenek węgla	424,256
kadm + tal	0,131
rtęć	0,131
antymon+arsen+ołów+chrom+kobalt+miedź+mangan+nikiel+wanad	1,310
dioksyny i furany	0,00000026
amoniak	39,442

4) W części IX. decyzji ust. 1 otrzymuje brzmienie:

1. Monitorowanie i ewidencjonowanie emisji substancji do powietrza

Określanie wielkości emisji rocznej dwutlenku siarki, dwutlenku azotu, pyłu, substancji organicznych w postaci gazów i par wyrażonych jako całkowity węgiel organiczny, chlorowodoru, fluorowodoru, tlenku węgla, metali ciężkich i ich związków wyrażonych jako metal (kadmu i talu, rtęci, antymonu, arsenu, ołowiu, chromu, kobaltu, miedzi, manganu, niklu, wanadu) amoniaku oraz dioksyn i furanów;

5) w części IXa. wykreśla się ust. 3.;

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

XVI. Warunki i parametry charakteryzujące pracę instalacji w warunkach odbiegających od normalnych

1. Maksymalny dopuszczalny czas utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych

250 godzin rocznie (160 h/rok rozruchu, 90 h/rok wyłączenia instalacji).

2. Warunki lub parametry charakteryzujące pracę instalacji, określające moment zakończenia rozruchu

Osiągnięcie progu 72MW - energia w wytworzonej parze, co stanowi 44% nominalnej wydajności cieplnej kotła.

3. Warunki lub parametry charakteryzujące pracę instalacji, określające moment rozpoczęcia wyłączenia instalacji

Spadek energii w wytworzonej parze poniżej 72MW (poniżej 44% nominalnej wydajności cieplnej kotła).

4. Warunki wprowadzania do środowiska substancji lub energii:

w trakcie rozruchu – nie określa się;

w trakcie wyłączenia – nie określa się.;

7) dodaje się część XVII. w brzmieniu:

XVII. Sposoby ograniczania oddziaływań transgranicznych na środowisko

Nie określa się.;

8) dodaje się część XVIII. w brzmieniu:

XVIII. Sposób i częstotliwość wykonywania badań zanieczyszczenia gleby i ziemi substancjami powodującymi ryzyko oraz pomiarów zawartości tych substancji w wodach gruntowych, w tym pobierania próbek

1. Sposób i częstotliwość wykonywania badań zanieczyszczenia gleby i ziemi substancjami powodującymi ryzyko

- 1) Pobieranie próbek do badań w taki sposób aby były one pobierane w przedziale o miąższości 0-0,25 m ppt z terenu podzielonego na 10 sekcji badawczych (oznaczonych od I-EC do X-EC), o powierzchni sekcji nie większej niż 0,1 ha. Dla każdej sekcji wyznacza się przynajmniej 15 punktów pobierania próbek pojedynczych, rozmieszczonych w miarę możliwości równomiernie na obszarze całej sekcji, w celu uzyskania w wyniku zmieszania jednej próbki zbiorczej dla każdej sekcji.
- 2) Pobieranie do badań próbek pojedynczych gleby i ziemi dla głębokości przekraczającej 0,25 m ppt, tj. w przedziale o miąższości 0,25-1 m ppt, z dziesięciu otworów badawczych, o następujących współrzędnych geograficznych (wg systemu nawigacji satelitarnej GPS):
 - a) otwór nr 1 – N 53°05'48.22" E 21°33'22.22";
 - b) otwór nr 2 – N 53°05'49.98" E 21°35'24.36";
 - c) otwór nr 3 – N 53°05'50.06" E 21°35'29.93";
 - d) otwór nr 4 - N 53°05'51.79" E 21°35'32.28";
 - e) otwór nr 5 - N 53°05'52.21" E 21°35'35.01";
 - f) otwór nr 6 - N 53°05'45.25" E 21°35'22.51";
 - g) otwór nr 7 - N 53°05'46.27" E 21°35'26.41";
 - h) otwór nr 8 - N 53°05'48.38" E 21°35'32.99";
 - i) otwór nr 9 - N 53°05'49.02" E 21°35'35.96";
 - j) otwór nr 10 - N 53°05'50.34" E 21°35'36.69".
- 3) Przeprowadzanie pomiarów w celu określenia zawartości w pobranych próbkach niżej wymienionych substancji, stanu i elementów fizykochemicznych:
 - a) As (arsen), Ba (bar), Cr (chrom), Sn (cyna), Zn (cynk), Cd (kadm), Co (kobalt), Cu (miedź), Mo (molibden), Ni (nikiel), Hg (rtęć), Pb (ołów);
 - b) wielopierścieniowe węglowodory aromatyczne WWA (naftalen, antracen, chryzen, benzo(a)antracen, dibenzo(a,h)antracen, benzo(a)piren, benzo(b)fluoranten, benzo(k)fluoranten, benzo(ghi)perylene, indeno(1,2,3-c,d)piren.

- 4) Gromadzenie informacji i dokumentów na temat:
 - a) daty pobrania próbek,
 - b) miejsca pobrania próbek, poprzez wskazanie współrzędnych geograficznych z wykorzystaniem systemu nawigacji satelitarnej (GPS),
 - c) głębokości pobrania próbek,
 - d) sposobu użytkowania gruntu w miejscu pobrania próbek,
 - e) indywidualnego poboru, łączenia lub uśredniania próbek.
- 5) Porównywanie otrzymanych wyników pomiarów i badań z wartościami dopuszczalnymi przepisami prawa.
- 6) Wykonywanie badań i pomiarów, o których mowa w pkt 3, z częstotliwością co najmniej raz na dziesięć lat, w równych odstępach czasu.
- 7) Przekazywanie opracowanych wyników pomiarów i badań, o których mowa w pkt 3 oraz informacji i dokumentów, o których mowa w pkt 4, organowi właściwemu do wydania pozwolenia zintegrowanego, w terminie miesiąca od dnia ich wykonania.

2. Sposób i częstotliwość wykonywania pomiarów zawartości w wodach gruntowych substancji powodujących ryzyko:

- 1) Pobieranie próbek do badań z trzech punktów badawczych o następujących współrzędnych geograficznych (wg systemu nawigacji satelitarnej GPS):
 - a) otwór 1 – N 53°05'48,45" E 21°35'19.96";
 - b) otwór 2 – N 53°05'70,73" E 21°35'26.75";
 - c) otwór 3 – N 53°05'46,45" E 21°35'26.84".
- 2) Przeprowadzanie pomiarów w celu określenia zawartości w pobranych próbkach niżej wymienionych substancji, stanu i elementów fizykochemicznych:
 - a) Hg (rtęć);
 - b) wielopierścieniowe węglowodory aromatyczne (WWA), benzyna (węglowodory C₆-C₁₂).
- 3) Gromadzenie informacji i dokumentów na temat:
 - a) daty pobrania próbki,
 - b) miejsca pobrania próbki, poprzez wskazanie współrzędnych geograficznych z wykorzystaniem systemu nawigacji satelitarnej (GPS),
 - c) głębokości pobrania próbki,
 - d) sposobu użytkowania gruntu w miejscu pobrania próbki,
 - e) indywidualnego poboru, łączenia lub uśredniania próbki.
- 4) Porównywanie otrzymanych wyników pomiarów i badań z wartościami dopuszczalnymi przepisami prawa.
- 5) Wykonywanie badań i pomiarów, o których mowa w pkt 2, z częstotliwością co najmniej raz na pięć lat, w równych odstępach czasu.

6) Przekazywanie opracowanych wyników pomiarów i badań, o których mowa w pkt 2 oraz informacji i dokumentów, o których mowa w pkt 3, organowi właściwemu do wydania pozwolenia zintegrowanego, w terminie miesiąca od dnia ich wykonania.;

9) W załączniku nr 1 do decyzji tabela nr 3 otrzymuje brzmienie:

Tabela nr 3. Odpady dopuszczone do przetwarzania

Lp.	Rodzaj odpadu ¹	Kod odpadu	Ilość odpadu [Mg/rok]
1.	Osady z zakładowych oczyszczalni ścieków inne niż wymienione w 03 03 10	03 03 11	60 000,0 bsm ²
2.	Paliwo alternatywne	19 12 10	100 000,0
3.	Odpady kory i korka	03 01 01	100 000,0
4.	Trociny, wióry, ścinki, drewno, płyta wiórowa i fornir inne niż wymienione w 03 01 04	03 01 05	300 000,0
5.	Odpady z kory i drewna	03 03 01	100 000,0
6.	Odpady z włókna, szlamy z włókien, wypełniaczy i powłok pochodzące z mechanicznej separacji	03 03 10	100 000,0 bsm

10) pozostałe elementy decyzji pozostawia się bez zmian.

UZASADNIENIE

Pismem z dnia 25 stycznia 2017 r., w związku z przeprowadzoną analizą warunków pozwolenia zintegrowanego, Marszałek Województwa Mazowieckiego wezwał Spółkę Stora Enso Narew sp. z o.o. z siedzibą w Ostrołęce do wystąpienia z wnioskiem o zmianę pozwolenia zintegrowanego, określając jednocześnie zakres wniosku.

W związku z powyższym, Stora Enso Narew sp. z o.o., ul. I Armii Wojska Polskiego 21, 07-401 Ostrołęka, w dniu 27 czerwca 2017 r. przedłożyła do tut. organu wnioski o zmianę decyzji Nr 41/11/PŚ.Z Marszałka Województwa Mazowieckiego z dnia 6 maja 2011 r., znak: PŚ.V/KS/7600-216/08 (ze zm.), udzielającej pozwolenia zintegrowanego na prowadzenie instalacji w przemyśle energetycznym do spalania paliw o mocy nominalnej 180,4 MW, zlokalizowanej w Ostrołęce na działce o nr ewid. 30024/12 i obejmującej pozwoleniem zintegrowanym, na wniosek strony, instalację do poboru wód podziemnych oraz stację demineralizacji wody.

Wnioskowana zmiana dotyczy:

1. Numeru ewidencyjnego działki, na której zlokalizowana jest instalacja.
2. Określenia dopuszczalnych emisji wprowadzanych do powietrza substancji nieobjętych standardami emisyjnymi.

¹ Przetwarzane odpady nie mogą zawierać więcej niż 1% związków chlorowcopochodnych przeliczonych na chlor

² bsm – bezwzględnie sucha masa

3. Określenia warunków i parametrów charakteryzujących pracę instalacji, określających moment zakończenia rozruchu i moment rozpoczęcia wyłączenia instalacji.
4. Sposobu monitorowania i ewidencjonowania emisji substancji do powietrza.
5. Rodzajów odpadów przewidzianych do przetwarzania w instalacji.
6. Uwzględnienia wyników raportu początkowego.

Pismem z dnia 6 lipca 2017 r. Spółka poinformowała o zmianie nazwy ulicy przy której jest zlokalizowana siedziba Spółki z I Armii Wojska Polskiego na Aleję Wojska Polskiego.

Przedmiotowa instalacja wymaga uzyskania pozwolenia zintegrowanego, gdyż zgodnie z ust. 1 pkt 1 załącznika do rozporządzenia Ministra Środowiska z dnia 27 sierpnia 2014 r. w sprawie rodzajów instalacji mogących powodować znaczne zanieczyszczenie poszczególnych elementów przyrodniczych albo środowiska jako całości (Dz. U. poz. 1169) klasyfikuje się do instalacji do spalania paliw o mocy nominalnej nie mniejszej niż 50 MW.

W związku z tym, że na terenie tego samego Zakładu, należącym do Stora Enso Narew sp. z o.o., eksploatowana jest instalacja do produkcji mas włóknistych i papieru, kwalifikowana jako przedsięwzięcie mogące zawsze znacząco oddziaływać na środowisko w rozumieniu ustawy z dnia 3 października 2008 r. o udostępnianiu informacji o środowisku i jego ochronie, udziale społeczeństwa w ochronie środowiska oraz o ocenach oddziaływania na środowisko (Dz. U. z 2017 r. poz. 1405, z późn. zm.), w myśl art. 378 ust. 2a pkt 1 Poś, marszałek województwa jest właściwy w sprawach przedsięwzięć i zdarzeń na terenach zakładów, gdzie jest eksploatowana instalacja, która jest kwalifikowana jako przedsięwzięcie mogące zawsze znacząco oddziaływać na środowisko w rozumieniu ww. ustawy z dnia 3 października 2008 r.

Ponadto, stosownie do art. 155 kpa, organem właściwym do zmiany decyzji jest organ, który ją wydał. Mając na uwadze powyższe, organem właściwym do zmiany pozwolenia zintegrowanego w przedmiotowej sprawie jest Marszałek Województwa Mazowieckiego.

W toku prowadzonego postępowania stwierdzono, iż wniosek nie jest kompletny, przez co nie spełnia wymogów określonych w przepisach prawa. Biorąc pod uwagę powyższe, tut. organ pismem z dnia 28 września 2017 r., wezwał prowadzącego instalację do złożenia uzupełnień w przedmiotowej sprawie. Uzupełnienie wpłynęło w dniu 8 stycznia 2018 r.

Ponadto, pismem z dnia 25 kwietnia 2018 r. prowadzący instalację przedłożył informację dot. zmiany numeru ewidencyjnego działki, na której zlokalizowana jest przedmiotowa instalacja.

Biorąc pod uwagę, że wnioskowana zmiana nie jest związana z „istotną zmianą instalacji” w rozumieniu art. 3 pkt 7 Poś, 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 kpa, pismem z dnia 30 stycznia 2018 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 nie skorzystał z przysługującego mu prawa. Pismem z dnia 8 lutego 2018 r. Spółka poinformowała że nie zamierza wnieść dodatkowych informacji dotyczących trwającego postępowania.

Wobec powyższego, 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. 208 ust. 2 pkt 4 Poś, w przypadku, gdy eksploatacja instalacji obejmuje wykorzystanie, produkcję lub uwalnianie substancji stwarzającej ryzyko oraz istnieje możliwość zanieczyszczenia gleby, ziemi lub wód gruntowych na terenie zakładu, prowadzący instalację winien sporządzić raport początkowy o stanie zanieczyszczenia gleby, ziemi i wód gruntowych tymi substancjami. Eksploatacja przedmiotowej instalacji obejmuje wykorzystanie i powoduje uwalnianie substancji powodujących ryzyko, należących do co najmniej jednej z klas zagrożenia wymienionych w częściach 2-5 załącznika I do rozporządzenia Parlamentu Europejskiego i Rady (WE) nr 1272/2008 z dnia 16 grudnia 2008 r. w sprawie klasyfikacji, oznakowania i pakowania substancji i mieszanin, zmieniającego i uchylającego dyrektywy 67/548/EWG i 1999/45/WE oraz zmieniającego rozporządzenie (WE) nr 1907/2006 (Dz. Urz. UE L 353 z 31.12.2008, str.1, z późn. zm.).

Prowadzący instalację dołączył do wniosku raport początkowy dla instalacji, w którym zidentyfikował uwalniane substancje stwarzające ryzyko, przedstawił wyniki badań gleby, ziemi i wód gruntowych, jak również przedstawił propozycje dotyczące sposobu i częstotliwości wykonywania badań zanieczyszczenia gleby i ziemi tymi substancjami oraz pomiaru ich zawartości w wodach gruntowych, w tym miejsca pobierania próbek. Przeanalizowano stan przygotowania instalacji do bezpiecznego dla środowiska postępowania z substancjami powodującymi ryzyko. Instalacja do spalania paliw zlokalizowana jest na działce o nr ewidencyjnym 30024/35. Teren zakładu jest ogrodzony i zabezpieczony przed dostępem osób postronnych. Spółka wdrożyła systemy rozwiązań techniczno-organizacyjnych mających na celu ograniczenie oddziaływania zakładu na środowisko w związku z prowadzoną działalnością m.in. system alarmowania i powiadamiania o pożarach, systemy wizualizacji procesów, automatyzację procesu spalania w zakresie ustalonych optymalnych warunków, systemy redukcji emisji: pyłu (stacja filtrów workowych), dwutlenku azotu (metoda SNCR), dwutlenku siarki (dozowanie węgla wapnia za pomocą sprężonego powietrza, chlorowodoru (podawanie w przeciwnym kierunku wodorotlenku sodowego), metali ciężkich, dioksyn i furanów (wykorzystanie węgla aktywnego), stałe utrzymywanie wysokiej temperatury procesu. Wszystkie pomieszczenia, w których magazynowane są chemikalia posiadają zabezpieczenie przed dostępem osób postronnych i szczelną, chemoodporną posadzkę. Rozładunek substancji niebezpiecznych prowadzony jest w miejscach do tego przeznaczonych i odpowiednio przygotowanych.

Ocenę zanieczyszczenia powierzchni ziemi na terenie zakładu, gdzie jest lub była w przeszłości eksploatowana instalacja wymagająca uzyskania pozwolenia zintegrowanego, przeprowadza się zgodnie z wymaganiami określonymi w rozporządzeniu Ministra Środowiska z dnia 1 września 2016 r. w sprawie sposobu prowadzenia oceny zanieczyszczenia powierzchni ziemi (Dz. U. poz. 1395). W pozwoleniu określono, zgodnie z art. 217a Poś, sposób i częstotliwość wykonywania badań i pomiarów zawartości substancji w glebie i ziemi oraz wodach gruntowych, które zgodnie z ww. ustawą winny być wykonywane przez akredytowane laboratoria oraz w sposób umożliwiający ich ilościowe porównanie z wynikami badań i pomiarów zawartymi w raporcie początkowym.

W przedłożonym wniosku prowadzący instalację zwrócił się o zmianę warunków pozwolenia zintegrowanego w zakresie rodzaju odpadów o kodach 03 01 01, 03 01 05, 03 03 01 i 03 03 10 dopuszczonych do spalania. Prowadzący instalację posiada możliwości techniczne i organizacyjne pozwalające należycie wykonywać obowiązki w zakresie gospodarowania przetwarzanymi odpadami i prowadzić przedmiotową działalność w sposób zgodny z przepisami prawa. Biorąc pod uwagę powyższe tuż organ przychylił się do wniosku strony zmieniając pozwolenie zgodnie z jej żądaniem.

We wniosku przedstawiono wielkości emisji substancji do powietrza dla poszczególnych wariantów pracy instalacji dla wszystkich substancji nieobjętych standardami emisyjnymi, a ujętych w dokumentach referencyjnych BAT. Z obliczeń rozprzestrzeniania się substancji w powietrzu wynika, że emisje substancji prowadzonych do powietrza w warunkach normalnego funkcjonowania, nie spowodują przekraczania wartości odniesienia dla pyłu, amoniaku, chlorowodoru, dwutlenku azotu, dwutlenku siarki, fluoru, rtęci, tlenku węgla i węglowodorów aromatycznych 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). Ponadto, we wniosku przeprowadzono obliczenia rozprzestrzeniania się w powietrzu dla pyłu zawieszonego PM_{2,5}. W związku z powyższym, w decyzji określono wielkości emisji dopuszczalnych z instalacji zgodnie z wnioskiem strony, ustalając je na poziomach gwarantujących nieprzekraczanie poziomów emisji powiązanych z najlepszymi dostępnymi technikami i wynikającymi ze standardów emisyjnych, w normalnych warunkach eksploatacji.

Prowadzący instalację zawniósł o odstąpienie od określania w pozwoleniu czasów pracy instalacji w poszczególnych wariantach pracy instalacji z uwagi na zmienność uwarunkowań rynkowych. We wniosku wykazano, że nawet całoroczna praca instalacji w wariantcie charakteryzującym się emisją maksymalną każdej z emitowanych substancji nie spowoduje przekroczenia dopuszczalnych poziomów ani wartości odniesienia substancji w powietrzu, w związku z czym organ przychylił się do żądania strony i odstąpił od określania w decyzji maksymalnych czasów trwania poszczególnych wariantów funkcjonowania instalacji w zależności od procentowych udziałów poszczególnych rodzajów paliw.

W niniejszej decyzji określono warunki określające moment zakończenia rozruchu i moment rozpoczęcia wyłączania instalacji, jak i maksymalny dopuszczalny czas utrzymywania się uzasadnionych technologicznie warunków eksploatacyjnych odbiegających od normalnych. Nie określono wielkości emisji w warunkach odbiegających od normalnych, z uwagi na to, iż zarówno dla fazy rozruchu, jak i wyłączania instalacji, wielkości emisji do powietrza nie przekraczają tych występujących w trakcie normalnej pracy instalacji.

W pozwoleniu określono, zgodnie z art. 217a Poś, sposób i częstotliwość wykonywania badań i pomiarów zawartości substancji w glebie i ziemi oraz wodach gruntowych, które zgodnie z ww. ustawą winny być wykonywane przez akredytowane laboratoria oraz w sposób umożliwiający ich ilościowe porównanie z wynikami badań i pomiarów zawartymi w raporcie początkowym.

Zgodnie z art. 155 kpa, 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 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 41/11/PŚ.Z Marszałka Województwa Mazowieckiego z dnia 6 maja 2011 r. 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 stronie prawo 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, co oznacza, że decyzja podlega natychmiastowemu wykonaniu i brak jest możliwości zaskarżenia do Wojewódzkiego Sądu Administracyjnego. Nie jest możliwe skuteczne cofnięcie oświadczenia o zrzeczeniu się prawa do wniesienia odwołania, po jego wpływie do organu.

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 26 czerwca 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.

z up. Marszałka Województwa
Urszula Pawlak
Zastępca Dyrektora Departamentu Gospodarki Odpadami,
Emisji i Pozwoleń Zintegrowanych



Otrzymują:

1. Stora Enso Narew sp. z o.o.
07-401 Ostrołęka, Al. Wojska Polskiego 21
2. a/a