

Malbork, dnia 27.12.2021 r.

OS.6222.4.2021.JP

## DECYZJA

Na podstawie art. 155 i art. 104 ustawy z dnia 14 czerwca 1960 r. Kodeks postępowania administracyjnego (tekst jednolity Dz. U. z 2021 r. poz. 735 z późn. zm.) w związku z art. 181 ust. 1 pkt 1, art. 183, art. 201 ust. 1 i art. 378 ust. 1 ustawy z dnia 27 kwietnia 2001 r. Prawo ochrony środowiska (tekst jednolity Dz. U. z 2021 r. poz. 1973 z późn. zm.),

po rozpatrzeniu wniosku Krajowej Spółki Cukrowej S.A. w Toruniu Oddział „Cukrownia Malbork” nr MAL/HŚ/DW/75.6.2021/1 z dnia 08.06.2021 r. (data wpływu: 08.06.2021 r.) uzupełnionego pismami nr MAL/HŚ/DW/75.6.2021/9 z dnia 20.09.2021 r. (data wpływu: 21.09.2021 r.) oraz MAL/HŚ/DW/75.6.2021/12 z dnia 09.12.2021 r. (data wpływu: 10.12.2021 r.) o zmianę pozwolenia zintegrowanego

### orzeka się:

- I. Zmienia się pozwolenie zintegrowane Starosty Malborskiego nr OS 7680/1/05/06-25 z dnia 21.09.2006 r. zmienione decyzjami nr OS 7680/1/07-8 z dnia 03.12.2007 r., nr OS 7680/5/09-4 z dnia 20.11.2009 r., nr OS 7680/2/10-4 z dnia 17.11.2010 r., nr OS 6222.2.2011.4 z dnia 18.11.2011 r., nr OS 6222.1.2012.4 z dnia 12.12.2012 r., nr OS 6222.2.2014.JP z dnia 03.12.2014 r., nr OS 6222.1.2015.JP z dnia 31.12.2015 r., nr OS.6222.4.2017.JP z dnia 10.08.2018 r., nr OS.6222.4.2020.JP z dnia 02.09.2020 r. oraz postanowieniami nr OS 7680/1/07-6 z dnia 21.05.2007 r. i nr OS.6222.2.2021.JP z dnia 17.03.2021 r. dla Krajowej Spółki Cukrowej S.A. w Toruniu Oddział „Cukrownia Malbork” z siedzibą ul. Sikorskiego 51, 82-200 Malbork, dla instalacji do produkcji cukru, instalacji do produkcji wapna w piecu wapiennym szybowym i instalacji do spalania paliw położonych w Malborku przy ul. Sikorskiego 51, w następujący sposób:
- II. Pierwszy akapit orzeczenia decyzji otrzymuje brzmienie:

### udziela się:

#### **Krajowej Spółce Cukrowej S.A. w Toruniu Oddział „Cukrownia Malbork” w Malborku**

pozwolenia zintegrowanego dla:

- instalacji do produkcji cukru, której zdolność produkcyjna w okresie kampanii wynosi 1500 Mg cukru/dobę,
  - instalacji do produkcji wapna w piecu wapiennym szybowym o zdolności produkcyjnej 100 Mg wapna na dobę,
  - instalacji do spalania paliw o łącznej nominalnej mocy kotłowni 49,8 MW,
- położonych w Malborku, przy ul. Sikorskiego 51

III. Punkt I podpunkt 1 orzeczenia decyzji otrzymuje brzmienie:

Cukrownia „Malbork” produkuje cukier biały kat. II, wg PN-A-74850, wg rozporządzenia UE nr 1260/2001, wapno oraz energię cieplną i elektryczną na potrzeby produkcji cukru. Cukrownia jest również producentem paszy (wysłodki buraczane i melas) oraz nawozów (wapno defekacyjne i osady z oczyszczania i mycia) jako produktów ubocznych. Wytwarzanie produktów głównych i ubocznych ma charakter okresowy (kampanijny) związany z przerobem surowca głównego jakim są buraki. Instalacje wykorzystywane są w kampanii buraczanej (cukrowniczej) trwającej do 125 dni/rok.

Instalacja do produkcji cukru wytwarza do 187 500 ton cukru podczas jednej kampanii.

Instalacja do spalania paliw w Cukrowni wytwarza rocznie ok.18 000 MWh energii elektrycznej i ok. 250 000 MWh energii cieplnej na potrzeby produkcji cukru. Instalacja do produkcji wapna palonego wytwarza w czasie kampanii cukrowniczej na potrzeby instalacji do produkcji cukru wapno palone w ilości 10 000 Mg/rok.

**IV.** Punkt II podpunkt 1.1 orzeczenia decyzji otrzymuje brzmienie:

Instalacja do produkcji cukru posiada wydajność wytwarzania ponad 300 Mg cukru białego na dobę. Składa się z ciągu następujących urządzeń technologicznych:

- przyjęcie buraków,
- buraczarnia,
- krajanie buraków,
- ekstrakcja cukru,
- wyżymanie wysłodków,
- suszenie i brykietowanie wysłodków,
- oczyszczanie soków,
- zagęszczanie soku,
- krystalizacja cukru,
- suszenie i chłodzenie cukru,
- składowanie, segregowanie i pakowanie cukru.

Instalacjami pomocniczymi instalacji do produkcji cukru są:

- instalacja zakwaszania wody,
- zbiorniki melasu,
- zbiorniki magazynowe chemikaliów.

Parametry instalacji do produkcji cukru w kampanii buraczanej:

- |   |                |
|---|----------------|
| – zdolność produkcyjna cukru                            | 1 500 Mg/dobę  |
| – zdolność produkcyjna melasu                           | 385 Mg/dobę    |
| – zdolność prod. wysłodków (w przeliczeniu na 10% s.m.) | 5 300 Mg/dobę  |
| – zdolność produkcyjna wapna defekosaturacyjnego        | 460 Mg/dobę    |
| – zdolność prod. osadów z oczyszczania i mycia buraków  | 72 Mg/dobę     |
| – maksymalny przerób buraków                            | 10 000 Mg/dobę |
| – czas pracy instalacji                                 | 125 dni/rok    |

**V.** Punkt II podpunkt 2.2. orzeczenia decyzji otrzymuje brzmienie:

Główny proces produkcji wapna w piecach wapienniczych obejmuje: wypalanie wapna w piecu (rozkład węglanu wapnia w temperaturze 900 - 1300°C na tlenek wapnia i dwutlenek węgla zgodnie z reakcją:  $\text{CaCO}_3 \leftrightarrow \text{CaO} + \text{CO}_2$ ) i odzysk gazu - powstający w czasie wypalania wapna gaz saturacyjny (dwutlenek węgla) jest pompowany do kotłów saturacyjnych, gdzie reaguje z wodorotlenkiem wapniowym (mlekiem wapiennym) w procesie zobojętniania. Instalacja składa się z następujących części:

- zasobnika kamienia i koksu,
- bunkru magazynującego kamień przed procesem produkcji wapna,
- bunkru magazynującego koks przed procesem produkcji wapna,
- pieca wapiennego,
- bębna lasującego (lasownica),
- urządzenia tłocząco-oczyszczające  $\text{CO}_2$ ,
- urządzenia oczyszczająco-magazynujące mleko wapienne,
- urządzenia transportowe, międzyprocesowe.

Wydajność produkcyjna pieca wapiennego wynosi 100 Mg CaO/d, w czasie kampanii cukrowniczej zużywa około 1 950 Mg koksu i 24 340 Mg kamienia wapiennego. Produkcja wapna palonego wynosi około 12 500 Mg natomiast gazu saturacyjnego około 23,7 mln m<sup>3</sup>.

Tabela nr 2. Podstawowe parametry techniczne pieca wapiennego

Producent	Świdnicka Fabryka Urządzeń Przemysłowych
pojemność użytkowa	150 m <sup>3</sup>
wydajność wapna palonego	100 t/dobę
zużycie kamienia wapiennego	195 t/dobę
wydajność gazu saturacyjnego	7 900 m <sup>3</sup> /h
max. zapotrzebowanie koksu	15,6 t/dobę
wydajność cieplna	Q = 5,23 MW (4,50Gcal/h)
współczynnik obciążenia	K = 1,0

Instalacje pomocnicze dla instalacji do produkcji wapna palonego:

- składowisko koksu,
- składowisko kamienia wapiennego.

**VI.** Punkt II podpunkt 3.1. orzeczenia decyzji otrzymuje brzmienie:

W skład ciągu technologicznego produkcji cukru wchodzi następujące procesy:

- Przyjęcie buraków do przerobu. Surowiec do produkcji jest dostarczany bezpośrednio z pola plantatora. Każdy dostarczony transport buraków jest ważony i pobierana jest próba do analizy jakościowej. Następnie buraki są kierowane do przerobu lub do czasowego składowania. Buraki przeznaczone bezpośrednio do przerobu rozładowywane są do leja wyładowego (suchy rozładunek). Stąd systemem suchych transporterów buraki podawane są na początek rynny buraczanej.
- Stacja oczyszczania składa się z rynny, w której zainstalowane są łapacze piasku i zanieczyszczeń lekkich. Po oczyszczeniu buraki trafiają kolejno do płuczki wstępnej Kułakowej, płuczki pośredniej Kułakowej i na końcu do płuczki bębnowej. Po umyciu buraki są transportowane przenośnikiem do zasobnika buraków nad krajalnicami.
- Krojenie buraków ma na celu uzyskanie optymalnej powierzchni styku buraków z wodą wystudzącą w procesie ekstrakcji. Do otrzymania krajanki stosuje się krajalnice, które dzięki zamontowanym nożom, tną buraki na długie cienkie pasemka zwane krajanką. Uzyskana na krajalnicach krajanka opada na przenośnik taśmowy wyposażony w wagę i jest transportowana do ekstraktorów.
- Ekstrakcja cukru z krajanki buraczanej jest prowadzona w urządzeniach (zaparzalniku i ekstraktorze wieżowym) o działaniu ciągłym, w których czynnikiem ługującym cukier z krajanki jest podgrzana do około 70°C woda, skropliny uzyskane w procesie odparowania wody z soku i woda wystłdkowa zawrócona z procesu wyżymania wystłdków.
- Wyżymanie wystłdków, które po wyjściu z ekstraktora są kierowane do pras wystłdkowych i wyżymane do około 24 % suchej substancji.
- Suszenie i brykietowanie wystłdków. Suszarnia wystłdków składa się z własnego paleniska węglowego, bębna obrotowego, wentylatora wyciągowego z układem cyklonów oraz urządzenia dawkującego do bębna wilgotne wystłdki i odbierającego suchy towar, który dalej jest transportowany do paleciarki. Prawidłowy przebieg suszenia wymaga regularnego dopływu spalin z paleniska do bębna. Temperatura na wlocie do bębna waha się w przedziale 600-900°C, a na wylocie w przedziale 70-90°C. Temperatura spalin na wlocie jest regulowana poprzez zmieszanie spalin z powietrzem. Suszenie wystłdków odbywa się współprądowo ze spalinami. Wysuszone w suszarni wystłdki transportowane są do brykieciarki (paleciarki). Gorące wystłdki schładzane są w chłodnicy powietrznej. Gazy przechodzące przez chłodnicę kierowane są poprzez cyklon do atmosfery.
- Oczyszczanie soków (nawapnianie soków, saturacja, siarczynowanie soków, filtracja). Sok surowy pochodzący z ekstrakcji, oprócz cukru (sacharozy) posiada w swym składzie

niecukry, pochodzące z buraków, które są wyekstrahowane z krajanki podczas procesu ekstrakcji za pomocą mleka wapiennego i gazu saturacyjnego. Proces oczyszczania jest procesem fizykochemicznym składającym się z następujących etapów: defekacja wstępna, defekacja główna zimna, defekacja główna gorąca, saturacja I, dekantacja i filtracja osadu, saturacja II, filtracja podstawowa i uzupełniająca, siarczynowanie.

- Zagęszczanie soku stacja wyparna (wyparka) służy do zagęszczenia soku. Zagęszczenie soku odbywa się poprzez odparowanie wody. Powstałe w wyniku odparowania wody opary służą do celów grzewczych w poszczególnych etapach produkcyjnych. Do celów grzewczych służą również powstałe w wyniku kondensacji skropliny zwane kondensatami.
- Krystalizacja cukru (gotowanie i wirowanie cukrzyc). Sok gęsty, mączka II, mączka III oraz odciek A po przefiltrowaniu na filtrach workowych trafiają do zbiornika, skąd jako syrop standard wykorzystywane są w procesie krystalizacji. Proces krystalizacji polega na zagęszczeniu roztworu zawierającego cukier, aby uzyskać stan przesylenia, a następnie na wprowadzeniu zarodków cukru i ich dalszego wzrastania.
- Przygotowanie krystalizatu – zagęszczony w wurniku zarodowym syrop przepompowuje się do krystalizatora, gdzie następuje schłodzenie syropu. Po schłodzeniu syropu do temp. około 55°C do syropu wprowadza się odpowiednią ilość pasty zarodowej (mieszanina alkoholu, gliceryny i kryształków cukru o wymiarach około 7 µm). Po krótkim czasie stabilizacji proces schładzania prowadzi się dalej aż do zadanej temperatury. Otrzymany w ten sposób krystalizat o wymiarach kryształków cukru około 0,1 mm wykorzystuje się do gotowania cukrzyc zarodowych.
- Suszenie i chłodzenie cukru, cukier biały po wirówkach posiada średnio 0,3-0,5 % wody, która jest usuwana w suszarce cukru ciepłym powietrzem. Cukier po oddaniu wilgoci jest następnie schładzany chłodnym powietrzem. Proces suszenia odbywa się w suszarce cukru.
- Po suszarce i schładzaniu cukru, cukier trafia do silosów pośrednich skąd po czasie kondycjonowania oraz po dokonaniu analiz jakościowych, cukier zostaje przekazany do silosów maszyn pakujących oraz do stacji załadunku cukru luzem. W maszynach pakujących cukier zostaje zapakowany w opakowania i przekazany do magazynu cukru.

#### VII. Punkt II podpunkt 3.2. orzeczenia decyzji otrzymuje brzmienie:

##### Zużycie energii:

- energia elektryczna i ciepło 0,40 MWh/t buraków

##### Stosowane surowce i materiały:

- buraki cukrowe 1 250 000 Mg/rok
- kamień wapienny 24 500 Mg/rok
- woda 271 000 Mg/rok
- środki przeciwpienne 100 Mg/rok
- środki dezynfekcyjne 15 Mg/rok
- soda amoniakalna 300 Mg/rok
- soda kaustyczna 300 Mg/rok
- środki przeciw osadzaniu kamienia kotłowego 100 Mg/rok
- środki flokulacyjne 3 Mg/rok
- kwas solny (HCl 36,5%) 100 Mg/rok
- kwas siarkowy (H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> techniczny 98%) 700 Mg/rok
- siarka granulowana 180 Mg/rok

##### Stosowane paliwa:

- węgiel kamienny 24 500 Mg/rok
- węgiel kamienny (w sortymencie groszek) 4 000 Mg/rok
- koks (w tym antracyt) 3 000 Mg/rok

VIII. Punkt IV orzeczenia decyzji otrzymuje brzmienie:

**Sposoby zapewnienia efektywnego wykorzystania energii.**

Wielkość zużycia energii i emisje zanieczyszczeń energetycznych zależą w cukrowni od następujących czynników:

- źródła energii,
- jakości paliwa,
- sprawności energetycznej produkcji,
- sprawności układu cieplnego i urządzeń energetycznych,
- sprawności urządzeń elektrycznych,
- odzysku energii odpadowej,
- izolacji układu cieplnego i technologicznego,
- jakości surowca (buraków),
- warunków atmosferycznych.

Jednostkowe zużycie energii cieplnej wynosi:

- 205 kWh/tona buraków

Głównymi odbiornikami ciepła w cukrowni są:

- turbogenerator
- stacja ekstrakcji i oczyszczania soku
- stacja wyparna i warki
- piec wapienny
- suszarnia, silosy i magazyny cukru
- ogrzewanie pomieszczeń.

Jednostkowe zużycie energii elektrycznej wynosi:

- 19,9 kWh/tona buraków

Głównymi odbiornikami energii elektrycznej w cukrowni są:

- pompy,
- mieszadła,
- przenośniki transportowe,
- wirówki,
- sprężarki,
- wentylatory,
- oświetlenie.

IX. Punkt V orzeczenia decyzji otrzymuje brzmienie:

**Warunki poboru wód powierzchniowych.**

1. Pobór wód powierzchniowych z Młynówki Malborskiej (Kanał Juranda) na cele przemysłowe w ilości:

$$Q_{\max r} = 271\,700 \text{ m}^3/\text{rok}$$

1.1. W czasie kampanii i w okresie bezpośrednio poprzedzającym kampanię (od 1 sierpnia do 31 stycznia, tj. 183 dni):

$$Q_{\max h} = 800 \text{ m}^3/\text{h}$$

$$Q_{\text{śr d}} = 1\,465 \text{ m}^3/\text{d}$$

$$Q_{\max s} = 0,222 \text{ m}^3/\text{s}$$

1.2. W okresie między kampaniami (od 1 lutego do 31 lipca, tj. 182 dni):

$$Q_{\max h} = 8,33 \text{ m}^3/\text{h}$$

$$Q_{\text{śr d}} = 200 \text{ m}^3/\text{d}$$

$$Q_{\max s} = 0,0023 \text{ m}^3/\text{s}$$

z ujęcia brzegowego, zlokalizowanego w km 1+723 biegu kanału (prawy brzeg), z ukośnymi przyczółkami kierującymi wodę do komory, gdzie znajduje się wlot rurociągu o średnicy  $\varnothing$  350-400 mm, długości 519 m z koszem i zasuwą, który doprowadza wody grawitacyjnie do otwartego zbiornika na terenie zakładu. Pobór wód z kanału zapewnia zamknięcie szandrowe na jazie usytuowanym w km 1+655, rzędna piętrzenia wynosi 17,8 m. Współrzędne geograficzne ujęcia: X – 5 989 414.7143; Y – 6 567 754.7660 (w układzie PL-2000 PL-ETRF-2000).

- 1.3. Każdorazowo przed przystąpieniem do poboru wód powierzchniowych za pomocą ujęcia z Młynówki Malborskiej (Kanał Juranda) należy uzyskać pisemną zgodę na prowadzenie poboru Zarządzającego jazem na stopniu wodnym w km 1+655 Młynówki Malborskiej tj. Nadzoru Wodnego w Elblągu.
- 1.4. Podczas poboru wód z Młynówki Malborskiej należy zachować przepływ nienaruszalny wynoszący  $Q_n = 0,463 \text{ m}^3/\text{s}$ .
- 1.5. Pobór wody w korycie Młynówki Malborskiej kontrolowany jest przez wbudowany przed komorą ujęciową murek betonowy o wysokości 0,25 m ponad dno cieku w profilu ujęcia i rzędnej szczytu murku 17,38 m n.p.m. Kr. W celu zachowania przepływu nienaruszalnego przelew wód z Młynówki Malborskiej w kierunku komory ujęcia, ze względu na parametry murka, jest możliwy wyłączenie po przekroczeniu wielkości przepływu  $Q = 0,521 \text{ m}^3/\text{s}$ , który jest wyższy niż przepływ nienaruszalny ustanowiony dla cieku.

2. Awaryjny pobór wód powierzchniowych z rzeki Nogat (w przypadku braku możliwości poboru wody z Młynówki Malborskiej) na cele przemysłowe w ilości:

$$Q_{\max r} = 271\,700 \text{ m}^3/\text{rok}$$

- 2.1. W czasie kampanii i w okresie bezpośrednio poprzedzającym kampanię (od 1 sierpnia do 31 stycznia, tj. 183 dni):

$$Q_{\max h} = 800 \text{ m}^3/\text{h}$$

$$Q_{\text{śr d}} = 1\,465 \text{ m}^3/\text{d}$$

$$Q_{\max s} = 0,222 \text{ m}^3/\text{s}$$

- 2.2. W okresie między kampaniami (od 1 lutego do 31 lipca, tj. 182 dni);

$$Q_{\max h} = 8,33 \text{ m}^3/\text{h}$$

$$Q_{\text{śr d}} = 200 \text{ m}^3/\text{d}$$

$$Q_{\max s} = 0,0023 \text{ m}^3/\text{s}$$

z ujęcia brzegowego zlokalizowanego w km 18+100 biegu rzeki, wykonanego w postaci dwóch rur  $\varnothing$  250 mm doprowadzających wody grawitacyjnie do studni czerpnej pompowni. Za pomocą pomp wody tłoczone są do rurociągu o średnicy  $\varnothing$  350 mm i długości 1600 m, doprowadzającego wody do zbiornika otwartego na terenie zakładu. Współrzędne geograficzne ujęcia: X – 5 990 977.6030; Y – 6 567 680.0700 (w układzie PL-2000 PL-ETRF-2000).

- 2.3. Pobierając wodę z rzeki Nogat należy zachować minimalny stan wód na poziomie niskiej wody żeglownej tj. 4,52 m n.p.m.
- 2.4. Zamontować w miejscu poboru wodowskaz oraz każdorazowo, w trakcie prowadzonego poboru, prowadzić monitoring wskazania odczytu odpowiadający rzędnej 4,52 m.
3. Utrzymywanie w należyтым stanie technicznym i sanitarnym ujęć i urządzeń do poboru wód.
4. Utrzymywanie we właściwym stanie technicznym znaku zakazu kotwiczenia w miejscu poboru wody z rzeki Nogat.
5. Utrzymywanie w należyтым stanie technicznym koryta Kanału Juranda od km 1+605 (tj. 50 m powyżej jazu piętrzącego) do km +950 (stopień wodny przy ul. Piłsudskiego).
6. Zasady udziału w kosztach utrzymania Kanału Juranda:

- 6.1. KSC S.A. Oddział „Cukrownia Malbork”, Regionalny Zarząd Gospodarki Wodnej w Gdańsku Państwowe Gospodarstwo Wodne Wody Polskie, Urząd Miasta Malborka oraz właściciel Elektrowni Wodnej „Kaskada” w Malborku ponoszą koszty odładzania Kanału Juranda w km od 0+950 do 2+020 w wysokości 1/4 każda ze stron.
- 6.2. KSC S.A. Oddział „Cukrownia Malbork” wspólnie z Regionalnym Zarządem Gospodarki Wodnej w Gdańsku Państwowe Gospodarstwo Wodne Wody Polskie oraz właścicielem Elektrowni Wodnej „Kaskada” zlokalizowanej w Malborku ponoszą koszty remontów kapitalnych jazu na Kanale Juranda w km 1+655 w wysokości 1/3 kosztów po dokonaniu wspólnych uzgodnień zakresu robót.
- 6.3. Cukrownia Malbork z właścicielem Elektrowni Wodnej „Kaskada” w Malborku ponoszą koszty remontów bieżących jazu w km 1+655 w wysokości po 1/2 każdy.
7. Ww. pobór wód powierzchniowych realizowany będzie z Kanału Juranda lub z rzeki Nogat. W przypadku poboru wód z Kanału Juranda nie będzie pracowało ujęcie na rzece Nogat, natomiast w przypadku poboru wód z rzeki Nogat nie będzie funkcjonowało ujęcie na Kanale Juranda.

X. Punkt VII podpunkt 1.1. orzeczenia decyzji otrzymuje brzmienie:

Na terenie cukrowni znajdują się następujące źródła emisji zanieczyszczeń pyłowych i gazowych, odprowadzanych do atmosfery w sposób zorganizowany:

- kotłownia technologiczno-grzewcza,
- piec wapienny,
- kolektor upustu gazu saturacyjnego,
- lasowanie wapna,
- wywiew z saturacji I,
- wywiew z saturacji II,
- wyciąg z pomp próżniowych,
- pakownia – instalacja przesypu cukru,
- pakownia – komora silosu,
- pakownia – segregacja cukru,
- strefa pakowania cukru,
- pakownia – linia pakowania asortymentu,
- suszarnia wysłodków,
- paleciarka (brykieciarka) wysłodków.

Źródłami emisji gazów i pyłów do powietrza są źródła energetyczne i technologiczne. Emitowane są następujące zanieczyszczenia:

- dwutlenek siarki SO<sub>2</sub>
- tlenki azotu
- tlenek węgla CO
- pył
- amoniak NH<sub>3</sub>
- substancje organiczne w przeliczeniu na C organiczny (TOC)
- dioksyne i furany.

XI. Punkt VII podpunkt 1.1.2. orzeczenia decyzji otrzymuje brzmienie:

#### **1.1.2. Źródła technologiczne**

##### **1.1.2.1. Piec wapienny – emitator E7**

Piec wapienny jest źródłem emisji zanieczyszczeń pyłowych pochodzących z wapna palonego. Unoszący się pył wapna jest odciągany do emitatora. Emisja: SO<sub>2</sub>, NO<sub>2</sub>, CO i pył. Brak urządzeń redukujących zanieczyszczenia.

### 1.1.2.2. Kolektor upustu gazu saturacyjnego – emitor E8

Nadmiar gazu saturacyjnego produkowanego w piecu wapiennym odprowadzany jest pulsacyjnym upustem regulowanym przez zawór bezpieczeństwa. Emisja: SO<sub>2</sub>, NO<sub>2</sub>, CO, pył, TOC, dioksyny i furany. Brak urządzeń redukujących zanieczyszczenia.

### 1.1.2.3. Stacja saturacji soku I – emitor E9

W procesie oczyszczania soku surowego (defekacji), pod wpływem nawapniania soku, następuje rozkład amidów i wydzielanie się amoniaku. Po defekacji sok jest poddawany saturacji. Nadmiar pary i gazu saturacyjnego, zawierającego niewykorzystany CO<sub>2</sub>, NO<sub>x</sub>, CO i NH<sub>3</sub> jest odprowadzany emitorem. Brak urządzeń redukujących zanieczyszczenia.

### 1.1.2.4. Stacja saturacji soku II – emitor E10

Emisja: CO<sub>2</sub>, NO<sub>x</sub>, CO i NH<sub>3</sub>. Brak urządzeń redukujących zanieczyszczenia.

### 1.1.2.5. Wyciąg z pomp próżniowych – stacja warników – emitor E11

Podczas odwirowywania cukrzycy i krystalizacji cukru odprowadzane są z warników opary zawierające amoniak. Proces przebiega w warunkach podciśnienia wytwarzanego przez pompy próżniowe, które powodują odciąg gazów skraplaczy barometrycznych, a zanieczyszczone powietrze odprowadzane jest do atmosfery. Brak urządzeń redukujących zanieczyszczenia.

### 1.1.2.6. Suszarka i schładzarka cukru – emitor E12

Cukier po odwirowaniu przenoszony do suszarki fluidalnej, gdzie jest suszony przy pomocy gorącego i filtrowanego powietrza. Podgrzane powietrze powoduje odparowanie nadmiaru wody. Następnie transportowany jest do chłodziarki fluidalnej, gdzie następuje schłodzenie cukru. Z obu procesów porywany jest pył cukrowy. Zanieczyszczone powietrze z obu procesów kierowane jest poprzez filtr mokry do powietrza.

### 1.1.2.7. Pakownia – emitor E14

Instalacja odciąga powietrze z segregatorów cukru, urządzeń transportowych tj, przenośników zasypowych oraz strefy pakowania cukru. Emisja: pył. Urządzenia redukcji zanieczyszczeń: odpylacz z filtrami tkaninowymi.

### 1.1.2.8. Suszarnia wysłodków – emitor E2

Suszarnia wysłodków składa się z własnego paleniska węglowego, bębna obrotowego, wentylatora wyciągowego z układem cyklonów oraz urządzenia dawującego do bębna wilgotne wysłodki i odbierającego suchy towar, który dalej jest transportowany do paleciarki/brykieciarki. Emisja: SO<sub>2</sub>, NO<sub>2</sub>, CO, pył. Urządzenia redukcji zanieczyszczeń: cyklony.

### 1.1.2.9. Paleciarka (brykieciarka) wysłodków – emitor E2c

Wysuszone w suszarni wysłodki transportowane są do brykieciarki KAHL o wydajności pakowania 10 Mg/h. W chłodnicy powietrznej wysłodki są schładzane. Gazy przechodzące przez chłodnicę kierowane są poprzez cyklon do atmosfery. Emisja: pył. Urządzenia redukcji zanieczyszczeń: cyklon CE-1600.

Nr emitora	Podłączone źródła substancji	Parametry emitora		Rodzaj emitora	Prędkość wylotowa gazów [m/s]	Temp. gazów odlotowych [K]	Czas pracy emitora [h/rok]
		h [m]	d [m]				
Instalacja do produkcji cukru							
E-2	Suszarnia wysłodków	18,0	1,2 x 1,5	otwarty	13,89	363	3 000
E-2c	Paleciarka wysłodków	16,0	0,5	zadaszony	0,0	313	3 000
E-9	Saturacja I	20,0	0,5	zadaszony	0,0	358	3 000
E-10	Saturacja II	19,0	0,6	zadaszony	0,0	358	3 000



Nr emitora	Podłączone źródła substancji	Parametry emitora		Rodzaj emitora	Prędkość wylotowa gazów [m/s]	Temp. gazów odlotowych [K]	Czas pracy emitora [h/rok]
		h [m]	d [m]				
E-11	Wyciąg z pomp próżniowych	8,0	0,4	boczny	0,0	320	3 000
E-12	Suszarka i schładzarka cukru	20,0	1,1 x 1,1	otwarty	19,37	318	3 000
E-14	Pakownia	5,0	0,55	boczny	0,0	293	7 200
Instalacja do produkcji wapna palonego							
E-8	Kolektor upustu gazu saturacyjnego	19,0	0,20	poziomy	0,0	313	3 000
Instalacja spalania paliw							
E-1	Elektrociepłownia 2 kotły OSR-32/25-M 1 kocioł OR-32/40-M	70,0	2,00	otwarty	10,75	413	3 000

XII. W punkcie VII orzeczenia decyzji tabela nr 7, tabela nr 8, tabela nr 9 i tabela nr 10 otrzymują brzmienie:

Tabela nr 7. Emisja zanieczyszczeń dla instalacji do produkcji cukru.

Nr emitora	Źródło emisji	Nazwa emitowanej substancji	Dopuszczalna emisja maksymalna	
			[kg/h]	mg/Nm <sup>3</sup> 16%O <sub>2</sub>
E-2	Suszarnia wysłodków	dwutlenek azotu	-	41
		dwutlenek siarki	-	100
		tlenek węgla	-	63
		pył ogółem	-	100
E-2c	Paleciarka wysłodków	pył ogółem	0,4515	-
E-9	Stacja saturacji I	dwutlenek azotu	0,7245	-
		tlenek węgla	13,9323	-
		amoniak	0,6300	-
E-10	Stacja saturacji II	dwutlenek azotu	0,7245	-
		tlenek węgla	13,9323	-
		amoniak	0,6300	-
E-11	Wyciąg z pomp próżniowych	amoniak	0,1000	-
E-12	Suszarka i schładzarka cukru	pył ogółem	0,6671	-
E-14	Pakownia	pył ogółem	0,2400	-

Tabela nr 8. Emisja roczna zanieczyszczeń instalacji do produkcji cukru.

Lp.	Nazwa substancji	Ilość substancji [Mg/rok]
1	tlenki azotu jako dwutlenek azotu	12,7561
2	dwutlenek siarki	20,3124
3	tlenek węgla	96,3922
4	pył	25,3962
5	amoniak	4,0800

Tabela nr 9. Emisja roczna zanieczyszczeń instalacji do produkcji wapna.

Nr emitora	Źródło emisji	Nazwa emitowanej substancji	Dopuszczalna emisja maksymalna	
			[kg/h]	mg/Nm <sup>3</sup>
E-8	Kolektor upustu gazu saturacyjnego	dwutlenek azotu	-	350
		dwutlenek siarki	-	200
		tlenek węgla	-	3 134
		pył ogółem	-	20
		TOC	-	30
		dioksyny i furany	-	0,1 ng-TEQ/Nm <sup>3</sup>

Tabela nr 10. Emisja roczna zanieczyszczeń dla instalacji produkcji wapna.

Lp.	Nazwa substancji	Jednostka	Ilość substancji
1	tlenki azotu jako dwutlenek azotu	Mg/rok	1,7590
2	dwutlenek siarki	Mg/rok	1,1139
3	tlenek węgla	Mg/rok	17,8333
4	pył	Mg/rok	1,4933
5	substancje organiczne w przeliczeniu na C <sub>org</sub>	Mg/rok	0,1334
6	dioksyny i furany	g/rok	0,0004

**XIII. Pozostałe warunki decyzji pozostają bez zmian.**

#### Uzasadnienie

Pan Mariusz Kaźmierczak Dyrektor Oddziału „Cukrownia Malbork” w Malborku, działający w imieniu prowadzącej instalacje Krajowej Spółki Cukrowej S.A. w Toruniu Oddział „Cukrownia Malbork” z siedzibą przy ul. Sikorskiego 51 w Malborku złożył wniosek nr MAL/HŚ/DW/75.6.2021/1 z dnia 08.06.2021 r. (data wpływu: 08.06.2021 r.) do Starosty Malborskiego uzupełniony pismami nr MAL/HŚ/DW/75.6.2021/9 z dnia 20.09.2021 r. (data wpływu: 21.09.2021 r.) oraz MAL/HŚ/DW/75.6.2021/12 z dnia 09.12.2021 r. (data wpływu: 10.12.2021 r.) w sprawie zmiany pozwolenia zintegrowanego nr OS 7680/1/05/06-25 z dnia 21.09.2006 r. zmienionego decyzjami: nr OS 7680/1/07-8 z dnia 03.12.2007 r., nr OS 7680/5/09-4 z dnia 20.11.2009 r., nr OS 7680/2/10-4 z dnia 17.11.2010 r., nr OS 6222.2.2011.4 z dnia 18.11.2011 r., nr OS 6222.1.2012.4 z dnia 12.12.2012 r., nr OS 6222.2.2014.JP z dnia 03.12.2014 r., nr OS 6222.1.2015.JP z dnia 31.12.2015 r., nr OS.6222.4.2017.JP z dnia 10.08.2018 r., nr OS.6222.4.2020.JP z dnia 02.09.2020 r. oraz postanowieniami nr OS 7680/1/07-6 z dnia 21.05.2007 r. i nr OS.6222.2.2021.JP z dnia 17.03.2021 r.

Zgodnie z art. 378 ust. 1 ustawy Prawo ochrony środowiska, organem właściwym do udzielenia pozwolenia zintegrowanego dla instalacji do produkcji cukru o zdolności produkcyjnej 1500 ton cukru/dobę, do produkcji wapna w piecu wapiennym szybowym o zdolności produkcyjnej 100 ton wapna na dobę i instalacji do spalania paliw o łącznej nominalnej mocy 49,8 MW jest starosta. W świetle art. 192 ww. ustawy, przepisy o wydawaniu pozwolenia stosuje się odpowiednio w przypadku zmiany jego warunków.

We wniosku wskazano liczne zmiany instalacji w zakresie:

1. Włączenia instalacji suszenia i brykietowania wyśódków do pozwolenia zintegrowanego jako część instalacji do produkcji cukru. Instalacja podlega wymaganiom (ocenie) zastosowanych technik BAT oraz wartościom granicznym ogłoszonym w Decyzji wykonawczej Komisji (UE) 2019/2031 z 12.11.2019 r. ustanawiającej konkluzje dotyczące najlepszych dostępnych technik (BAT) w odniesieniu do przemysłu spożywczego, produkcji napojów i mleczarskiego zgodnie z dyrektywą Parlamentu Europejskiego i Rady 2010/75/UE. Dokument określa BAT i graniczne wielkości emisji z instalacji przemysłu spożywczego, w tym z instalacji do produkcji cukru z jej częścią do suszenia wyśódków, co sugeruje, że suszenie wyśódków jest częścią produkcji cukru.
2. Rozbudowy instalacji do produkcji cukru, która spowoduje wzrost wydajności produkcji cukru z 1 240 do 1 500 Mg/dobę. Rozbudowa polegać będzie na instalacji nowego ekstraktora, instalacji dwóch nowych pras do wyśódków, budowie nowej estakady transportu wyśódków oraz budowie nowego budynku pras wapna defekosaturacyjnego i instalacji w nim nowej i dwóch istniejących pras wapna defekosaturacyjnego.
3. Dostosowania instalacji do produkcji cukru oraz treści pozwolenia zintegrowanego w związku z ogłoszeniem w grudniu 2019 r. Decyzji wykonawczej Komisji (UE) 2019/2031 z 12.11.2019 r. ustanawiającej konkluzje dotyczące najlepszych dostępnych technik (BAT) w odniesieniu do przemysłu spożywczego, produkcji napojów i mleczarskiego zgodnie z dyrektywą Parlamentu Europejskiego i Rady 2010/75/UE. Dokument określa BAT i graniczne wielkości emisji z instalacji przemysłu spożywczego, w tym z instalacji do produkcji cukru i oczyszczalni ścieków. Konkluzje nie dotyczą procesów oczyszczania ścieków, ponieważ ścieki z cukrowni nie są wprowadzane bezpośrednio do wód. Ocena objęła instalację suszenia wyśódków jako część instalacji do produkcji cukru.
4. Powtórnej oceny technik stosowanych w instalacji do produkcji wapna w zakresie wymagań zawartych w Decyzji wykonawczej Komisji Europejskiej z 26.03.2013 r. ustanawiającej konkluzje dotyczące najlepszych dostępnych technik (BAT), zgodnie z dyrektywą Parlamentu Europejskiego i Rady 2010/75/UE w sprawie emisji przemysłowych, w odniesieniu do produkcji cementu, wapna i tlenku magnezu oraz weryfikacja zapisów pozwolenia związanych z tą decyzją. W wyniku analizy zweryfikowano zapotrzebowanie na paliwo stosowane do wypału wapna oraz emisje z instalacji do produkcji wapna oraz do produkcji cukru.
5. Uchylenia warunków pozwolenia dla emisji z lasownicy wapna (E-3) jako niewymagającej pozwolenia. Poprzez emitor odprowadza się parę wodną z procesu gaszenia wapna palonego. Wapno palone gaszone jest wodą w bębnie obrotowym lasownicy, aż do powstania mleka wapiennego. Reakcja gaszenia wapna jest egzotermiczną czyli z wydzielaniem bardzo dużej ilości ciepła. Para wodna odprowadzana jest grawitacyjnie bez udziału wentylatorów wymuszających.
6. Zwiększenia dopuszczalnego poboru wód powierzchniowych na cele produkcyjne.

Zmiany zawarte w niniejszym wniosku nie są zmianami istotnymi w myśl art. 3 pkt 7 ustawy Prawo ochrony środowiska, które są zmianami funkcjonowania lub rozbudowy instalacji, powodujące znaczący wzrost negatywnego oddziaływania na środowisko. Zmiany techniczne podnoszące wydajność instalacji do produkcji cukru nie spowodują znaczącego wzrostu jej oddziaływania i pozostałych instalacji na terenie Cukrowni. Wielkości emisji nie spowodują jak dotychczas przekroczenia dopuszczalnych standardów jakości powietrza oraz wartości odniesienia.

We wniosku przeprowadzono analizę stosowanych w instalacji do produkcji wapna technik w odniesieniu do wymagań Konkluzji BAT. W wyniku analizy zweryfikowano sposób eksploatacji pieca wapiennego oraz zapotrzebowanie na paliwo koksowe. Obecnie stosowana mieszanka kamienia wapiennego i koksu zawiera w masie około 8% koksu. W związku z tym zweryfikowano wielkości emisji z upustu gazu saturacyjnego (E-8) oraz wylotów saturacji I i II (E-9 i E-10).

W wyniku analizy Spółka wystąpiła o rozszerzenie rodzajów substancji emitowanych z upustu gazu saturacyjnego oraz o odstąpienie od monitoringu okresowego emisji z tego emitora, w związku z brakiem możliwości przeprowadzenia pomiarów kontrolnych zgodnie z normami PN-Z-04030-7 „Badania zawartości pyłu. Pomiar stężenia i strumienia masy pyłu w gazach

odlotowych metodą grawimetryczną" oraz PN-EN 15259 „Jakość powietrza. Pomiary emisji ze źródeł stacjonarnych”. Upust gazu saturacyjnego jest zaworem bezpieczeństwa utrzymującym stałe ciśnienie w układzie dozowania gazu do zbiorników saturacji soków. Ciśnienie odprowadzanego gazu wynosi około 100 kPa i jest to ciśnienie wykraczające poza zakres dostępnych urządzeń pomiarowych i norm wykonania pomiarów, co uniemożliwia prawidłowy pomiar objętości gazu.

We wniosku przeprowadzono analizę dotrzymania obowiązujących wymagań prawnych w zakresie emisji substancji do powietrza, w związku z weryfikacją wielkości i rodzajów substancji emitowanych z instalacji do produkcji wapna i do produkcji cukru. Na podstawie analiz stwierdzono, że oddziaływanie z instalacji spełniać będzie wymagania w zakresie standardów jakości powietrza dla emisji gazów i pyłów do powietrza z zespołu emitorów wszystkich instalacji na terenie Cukrowni.

Starosta zawiadomieniem nr OS.6222.4.2021.JP z dnia 16.06.2021 r. wszczął postępowanie administracyjne o wydanie decyzji zmieniającej pozwolenie zintegrowane. Następnie pismem nr OS.6222.4.2021.JP z dnia 09.08.2021 r. zwrócił się do wszystkich Stron postępowania o wyrażenie, w terminie 14 dni, pisemnej zgody na zmianę ww. decyzji.

W odpowiedzi na powyższe, pismem nr IM.6223.1.2021 z dnia 23.08.2021 r. (data wpływu: 24.08.2021 r.) Burmistrz Miasta Malborka, pismem z dnia 25.08.2021 r. (data wpływu: 30.08.2021 r.) „SerJo-bis” Ryszard Stachewicz i pismem nr OW14/21 z dnia 26.08.2021 r. (data wpływu: 01.09.2021 r.) Okręg Polskiego Związku Wędkarskiego w Elblągu wyrazili zgody na dokonanie zmiany pozwolenia zintegrowanego w zakresie wskazanym we wniosku.

Państwowe Gospodarstwo Wodne Wody Polskie Regionalny Zarząd Gospodarki Wodnej w Gdańsku pismem nr GD.RZŚ.4364.48.2021.NJ z dnia 03.09.2021 r. (data wpływu: 06.09.2021 r.) po zapoznaniu się z treścią wniosku, zwrócił się o złożenie dodatkowych wyjaśnień. Starosta Malborski pismem nr OS.6222.4.2021.JP z dnia 06.09.2021 r. wezwał Spółkę do przedłożenia stosownych informacji. W dniu 14.09.2021 r. pismem nr MAL/HŚ/DW/75.6.2021/6 z dnia 09.09.2021 r. Spółka, ze względu na skomplikowany charakter sprawy, wniosła o przedłużenie terminu na wniesienie wyjaśnień. Pismem nr MAL/HŚ/DW/75.6.2021/9 z dnia 20.09.2021 r. (data wpływu: 21.09.2021 r.) Krajowa Spółka Cukrowa S.A. Oddział „Cukrownia Malbork” złożyła stosowne wyjaśnienia do wniosku.

Starosta Malborski pismem nr OS.6222.4.2021.JP z dnia 21.09.2021 r. przesłał do RZGW w Gdańsku uzupełnienie wniosku KSC S.A. Oddział „Cukrownia Malbork”. PGW Wody Polskie pismem nr GD.RZŚ.4364.48.2021.NJ z dnia 28.10.2021 r. (data wpływu: 02.11.2021 r.) wyraziło zgodę na zmianę pozwolenia zintegrowanego dla KSC S.A. Oddział „Cukrownia Malbork” w zakresie zawartym we wniosku i jednocześnie na podstawie art. 403 ust. 2 pkt 11 ustawy z dnia 20 lipca 2017 r. Prawo wodne (tekst jednolity Dz. U. z 2021 r. z późn. zm.) wniosło o zawarcie w zezwoleniu dodatkowych warunków dotyczących sposobu monitorowania poboru wód.

Cukrownia posiada dwa ujęcia wód powierzchniowych służące za źródło wody zaspokajającej technologiczne cele zakładu. Główny pobór odbywa się z Młynówki Malborskiej (Kanał Juranda) jednak ze względu na niski stan wód w latach 2018-2020 nie prowadzono poboru z tego ujęcia. Prowadzono pobór z drugiego ujęcia tj. z rzeki Nogat, które utrzymywane jest jako źródło rezerwowe.

Woda powierzchniowa pobierana z przedmiotowych ujęć doprowadzana jest za pomocą rurociągów do stawu otwartego na terenie zakładu. Jest to zbiornik wspólny dla obu ujęć. Ze stawu woda powierzchniowa tłoczona jest na wieżę wodną, a następnie na poszczególne odbiory na terenie zakładu. Woda powierzchniowa wykorzystywana jest w celach przemysłowych Cukrowni i na potrzeby energetyczne uruchomienia elektrociepłowni.

W dotychczasowym pozwoleniu wielkość ustalonego poboru wody z Młynówki Malborskiej (lub z rzeki Nogat) wynosiła  $Q_{\text{sr d}} = 1\,500\text{ m}^3/\text{d}$ ,  $Q_{\text{max h}} = 83,33\text{ m}^3/\text{h}$  i  $Q_{\text{max s}} = 0,023\text{ m}^3/\text{s}$  - w okresie kampanijnym i  $Q_{\text{sr d}} = 100\text{ m}^3/\text{d}$ ,  $Q_{\text{max h}} = 4,2\text{ m}^3/\text{h}$  i  $Q_{\text{max s}} = 0,0012\text{ m}^3/\text{s}$  - w pozostałym okresie.

Strona wniosła o zwiększenie poboru wód do następujących parametrów:  $Q_{\text{sr d}} = 1\,465\text{ m}^3/\text{d}$ ,  $Q_{\text{max h}} = 800\text{ m}^3/\text{h}$ ,  $Q_{\text{max s}} = 0,222\text{ m}^3/\text{s}$  - w okresie kampanijnym i  $Q_{\text{sr d}} = 200\text{ m}^3/\text{d}$ ,  $Q_{\text{max h}} = 8,33\text{ m}^3/\text{h}$ ,  $Q_{\text{max s}} = 0,0023\text{ m}^3/\text{s}$ .  $Q_{\text{max r}}$  pozostaje na tym samym poziomie i wynosi  $271\,700\text{ m}^3/\text{rok}$ . We wnioskowanych wielkościach poboru uwzględniono nadwyżkę zabezpieczającą Zakład w razie wystąpienia zwiększonego zapotrzebowania na wodę.

Zobowiązano Spółkę, przed przystąpieniem do poboru wód za pomocą ujęcia z Młynówki Malborskiej, do uzyskania pisemnej zgody do Zarządzającego jazem na stopniu wodnym w km 1+655 cieku, tj. do PGWWP Nadzoru Wodnego w Elblągu. W przypadku odmowy, ze względu na niski stan wód, pobór wód powierzchniowych prowadzony będzie za pomocą ujęcia alternatywnego – z rzeki Nogat.

W celu ustalenia zachowania przepływu nienaruszalnego podczas poboru wód z Młynówki Malborskiej stwierdzono, że pobór będzie kontrolowany przez wbudowany przed komorą ujęciową murek betonowy o wysokości 0,25 m ponad dno cieku i rzędnej szczytu murku 17,38 m n.p.m. Kr. Przelew wód z Młynówki Malborskiej w kierunku komory ujęcia, ze względu na parametry murka, jest możliwy wyłączenie po przekroczeniu wielkości przepływu  $Q = 0,521\text{ m}^3/\text{s}$ , który jest wyższy niż przepływ nienaruszalny ustanowiony dla cieku.

W trakcie poboru wody z rzeki Nogat, aby zachować minimalny stan wód na poziomie 4,52 m n.p.m. (niska woda żeglowna), zobowiązano podmiot do zamontowania w miejscu poboru wodowskazu oraz każdorazowo, w trakcie prowadzonego poboru, prowadzenia monitoringu wskazania odczytu odpowiadającego rzędnej 4,52 m.

Burmistrz Miasta Malborka wydał decyzję nr IM.6220.8.2020 w dniu 04.12.2020 r. o środowiskowych uwarunkowaniach zgody na realizację przedsięwzięć pn.: „Modernizacja stacji ekstrakcji - zakup i montaż ekstraktora wieżowego o nominale przerobowym 10 000 t/d wraz z urządzeniami towarzyszącymi oraz przeniesienie trzech i zakup dwóch pras wysłodkowych wraz z budową estakady do transportu wysłodków plantatorskich na plac składowy” oraz „Modernizacja stacji filtracji – zakup i montaż prasy do wapna defeko-saturacyjnego wraz z urządzeniami towarzyszącymi oraz przeniesienie dwóch pras wapna defeko-saturacyjnego i budowa nowego budynku pras wapna w KSC S.A. Oddział Cukrownia Malbork”.

Planowane zmiany techniczne instalacji produkcji cukru obejmują następujące inwestycje: instalacja nowego ekstraktora wieżowego o wydajności przerobu buraków do 10 000 Mg/dobę wraz z urządzeniami towarzyszącymi, instalacja dwóch nowych pras wysłodkowych, budowa nowej estakady transportu wysłodków na plac buraczany, budowa nowego budynku pras wapna defekosaturacyjnego, instalacja nowej prasy wapna defekosaturacyjnego wraz z urządzeniami towarzyszącymi oraz przeniesienie istniejących pras do nowego budynku.

Zmiany zawarte w niniejszym wniosku nie są zmianami istotnymi w myśl art. 3 pkt 7 Prawa ochrony środowiska, które są zmianami funkcjonowania lub rozbudowy instalacji, powodujące znaczący wzrost negatywnego oddziaływania na środowisko. Zmiany techniczne podnoszące wydajność instalacji do produkcji cukru nie spowodują znaczącego wzrostu jej oddziaływania i pozostałych instalacji na terenie Cukrowni. Wielkości emisji nie spowodują jak dotychczas przekroczenia dopuszczalnych standardów jakości powietrza oraz wartości odniesienia.

Zgodnie z art. 96 ust. 1 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 (tekst jednolity Dz. U. z 2021 r. poz. 2373 z późn. zm.) organ właściwy do wydania decyzji wymaganej przed rozpoczęciem realizacji przedsięwzięcia innego niż przedsięwzięcie mogące znacząco oddziaływać na środowisko, które nie jest bezpośrednio związane z ochroną obszaru Natura 2000 lub nie wynika z tej ochrony, jest obowiązany do rozważenia, przed wydaniem tej decyzji, czy przedsięwzięcie może potencjalnie znacząco oddziaływać na obszar Natura 2000.

Instalacje położone są poza obszarami Natura 2000, nie kolidują też i nie sąsiadują bezpośrednio z nimi. Najbliższymi natomiast tego rodzaju obszarami są: Specjalny Obszar Ochrony Siedlisk PLH 220033 Dolna Wisła, Obszar Specjalnej Ochrony Ptaków PLB 040003

Dolina Dolnej Wisły. Innymi, położonymi w pobliżu obszarami objętym ochroną są: Obszar Chronionego Krajobrazu Rzeki Nogat .

Wnioskowane zmiany nie stanowią istotnej zmiany w instalacji objętej tym pozwoleniem. Zmienione zapisy decyzji zostały dostosowane do stanu rzeczywistego oraz aktualnego stanu prawnego, gdyż nie doszło do zmiany sposobu funkcjonowania przedmiotowej instalacji ani też jej rozbudowy, która mogła spowodować znaczące zwiększenie negatywnego oddziaływania na środowisko. Z uwagi na to nie jest wymagana opłata rejestracyjna, o której mowa w art. 210 ust. 3a ustawy Prawo ochrony środowiska.

W związku ze zmianą nieistotną w instalacji, nie było obowiązku zapewnienia udziału społeczeństwa w niniejszym postępowaniu, co wynika z art. 218 ustawy Prawo ochrony środowiska.

Zgodnie z art. 10 § 1 Kodeksu postępowania administracyjnego, Strony zostały poinformowane o możliwości wypowiedzenia się co do zebranych materiałów i dowodów w terminie 7 dni od daty odbioru zawiadomienia nr OS.6222.4.2021.JP z dnia 03.11.2021 r. We wskazanym terminie nie wniesiono żadnych uwag i wniosków.

Biorąc pod uwagę powyższe oraz fakt, że zmiana pozwolenia zintegrowanego dokonywana jest na wniosek Strony i nie sprzeciwiają się temu przepisy szczególne, orzeczono jak w sentencji.

### Pouczenie

Od niniejszej decyzji służy stronie prawo wniesienia odwołania do Samorządowego Kolegium Odwoławczego w Gdańsku 80-824 Gdańsk, ul. Podwałe Przedmiejskie 30, za pośrednictwem Starosty Malborskiego, w terminie 14 dni od daty jej doręczenia.

W trakcie biegu terminu do wniesienia odwołania Strona może zrzec się prawa do wniesienia odwołania wobec Starosty Powiatu Malborskiego.

Z dniem doręczenia do tut. organu oświadczenia o zrzeczeniu się prawa do wniesienia odwołania przez ostatnią ze stron postępowania, decyzja staje się ostateczna i prawomocna.

Zgodnie z pkt 46 ppkt 1 części III załącznika do ustawy z dnia 16 listopada 2006 r. o opłacie skarbowej (tekst jednolity Dz. U. 2021 r. poz. 1923 z późn. zm.) dokonano opłaty skarbowej za zmianę pozwolenia zintegrowanego w kwocie 10 zł na konto Urzędu Miasta Malborka.

Z up. STAROSTY  
Beata Zakrzewska  
DYREKTOR WYDZIAŁU  
Środowiska i Rolnictwa

#### Otrzymują:

1. Krajowa Spółka Cukrowa S.A. w Toruniu  
Oddział „Cukrownia Malbork”  
ul. Sikorskiego 51, 82-200 Malbork
2. Państwowe Gospodarstwo Wodne Wody Polskie  
Regionalny Zarząd Gospodarki Wodnej w Gdańsku  
ul. Rogaczewskiego 9/19, 80-804 Gdańsk
3. Okręg Polskiego Związku Wędkarskiego w Elblągu  
ul. Sukiennicza 10, 82-300 Elbląg
4. SerJo-bis Ryszard Stachewicz  
ul. Leśna 3, 82-200 Malbork
5. Burmistrz Miasta Malborka  
Plac Słowiański 5, 82-200 Malbork
6. a/a.

#### Do wiadomości:

1. Minister Klimatu i Środowiska  
ul. Wawelska 52/54, 00-922 Warszawa (e-PUAP)
2. Marszałek Województwa Pomorskiego w Gdańsku  
ul. Okopowa 21/27, 80-810 Gdańsk (e-PUAP)
3. Pomorski Wojewódzki Inspektor Ochrony Środowiska w Gdańsku  
ul. Trakt św. Wojciecha 293, 80-001 Gdańsk (e-PUAP)