MARSZAŁEK WOJEWÓDZTWA PODKARPACKIEGO

# **RŚ.VI.DW.7660/55-1/10** Rzeszów, 2010-09-20

**DECYZJA**

Działając na podstawie:

* art. 155 ustawy z dnia 14 czerwca 1960 r. Kodeks postępowania administracyjnego (Dz. U. z 2000 r. Nr 98, poz. 1071 ze zm.);
* art. 378 ust. 2a pkt 1 ustawy z dnia 27 kwietnia 2001 r. Prawo ochrony środowiska (Dz. U. z 2008 r. Nr 25, poz. 150 ze zm.) w związku z § 2 ust.1 pkt 15 rozporządzenia Rady Ministrów z dnia 9 listopada 2004 r. w sprawie określenia rodzajów przedsięwzięć mogących znacząco oddziaływać na środowisko oraz szczegółowych uwarunkowań związanych z kwalifikowaniem przedsięwzięcia do sporządzenia raportu o oddziaływaniu na środowisko (Dz. U. Nr 257, poz. 2573 ze zm.);
* rozporządzenie Ministra Środowiska z dnia 20 grudnia 2005r. w sprawie standardów emisyjnych z instalacji (Dz. U. Nr 260, poz. 2181);

po rozpatrzeniu wniosku GOODRICH Krosno Sp. z o.o., ul. Żwirki i Wigury 6 a, 38-400 Krosno, z dnia 10 czerwca 2010r., znak: RGE/21/558/10 w sprawie zmiany decyzji Wojewody Podkarpackiego z dnia 25 września 2006r., znak ŚR.IV-6618-17/1/06, zmienionej decyzją Marszałka Województwa Podkarpackiego z dnia 18 lipca 2008r., znak: RŚ.VI.7660-35/2/08 udzielającej GOODRICH Krosno Sp. z o.o. w Krośnie REGON 370306649 pozwolenia zintegrowanego na prowadzenie instalacji galwanizerni

**orzekam**

**I**. Zmieniam za zgodą stron decyzję Wojewody Podkarpackiego z dnia 25 września 2006r., znak ŚR.IV-6618-17/1/06, zmienioną decyzją Marszałka Województwa Podkarpackiego z dnia 18 lipca 2008r., znak: RŚ.VI.7660-35/2/08 udzielającą GOODRICH Krosno Sp. z o.o. w Krośnie, REGON 370306649 pozwolenia zintegrowanego na prowadzenie instalacji galwanizerni, w następujący sposób:

**I.1.** Punkt I.2 otrzymuje brzmienie:

**„I.2. Parametry instalacji istotne z punktu widzenia** **przeciwdziałania zanieczyszczeniom**

W skład instalacji galwanizerni o max. wydajności 18 500 m2/rok pokryć galwanicznych będą wchodzić:

**I.2.1.** Linia galwaniczna chromowania prądowego o pojemności wanien procesowych 23,0 m3.

**I.2.2.** Linia galwaniczna do niklowania prądowego o pojemności wanien procesowych 6,13 m3.

**I.2.3.** Linia galwaniczna anodowania o pojemności wanien procesowych 14,7 m3.

**I.2.4.**Linia galwaniczna NITAL o pojemności wanien procesowych 8,18 m3.

**I.2.5.** Linia galwaniczna trawienia o pojemności wanien procesowych 3,96 m3.

**I.2.6.** Linia galwaniczna niklowania o pojemności wanien procesowych 5,10 m3.

**I.2.7.** Linia galwaniczna pasywacji o pojemności wanien procesowych 2,98 m3.

**I.2.8.** Linia galwaniczna kadmowania o pojemności wanien procesowych 10,22 m3.

**I.2.9.** Układ wentylacji wraz z urządzeniami redukującymi wielkość emisji substancji zanieczyszczających do powietrza - skrubery (5 szt.).

**I.2.10.** Dwa piece elektryczne do odwodorowania elementów z żelaza i jego stopów nr 1 i 2 o mocy 68,8 kW każdy oraz nr 3 o mocy 54 kW .

**I.2.11.**. Urządzenia grzewczo-wentylacyjne.

Kocioł VITOMAX 200 HW opalany gazem ziemnym o mocy znamionowej 980 kW, oraz nominalnej mocy cieplnej 1,054 MWt który będzie dostarczał ciepłą wodę do wanien procesowych i do wymiennika ciepła centrali klimatyzacyjnej VBW hali galwanizerni. Powietrze w hali dodatkowo ogrzewanie będzie przez przemysłowy podgrzewacz powietrza EMR 236 opalany gazem ziemnym.

**I.2.12**. Stacja przygotowania wody DEMI typu DI 730/7 o max. wydajności 1,7 m/3h (w jednym cyklu ok. 15 m3 wody zdemineralizowanej) w skład której będą wchodzić kolumna jonitowa (kationowa) zaopatrzona w automatyczne urządzenia do regeneracji za pomocą 32% HCl oraz kolumna jonitowa (anionitowa) zaopatrzona w automatyczne urządzenia do regeneracji za pomocą 33% NaOH- 2 szt.

**I.2.13**. Chłodnie kąpieli galwanicznych (chłodnie linii anodowania typu ETRAB 108 zawierająca 38 kg freonu i typu ECGAL 500 zawierająca 13 kg freonu oraz schładzalnik SM3 zawierający 0,8 kg freonu).

Magazyny chemikaliów i odpadów.

**I.2.14**. Magazyn chemikaliów podzielony będzie na 8 pomieszczeń, w których magazynowane będą odrębnie ściśle określone grupy związków chemicznych. Każde pomieszczenie wyposażone będzie w odrębną studzienkę bezodpływową. Magazyn odpadów - zamknięta, zadaszona wiata posadowiona w tacy z betonu.”

**I.2.** Punkt I.3 otrzymuje brzmienie:

„**I.3. Podstawowe procesy technologiczne prowadzone w liniach galwanicznych**

**I.3.1.** Przygotowanie powierzchni detali do nakładania powłok galwanicznych będzie prowadzone poprzez:

- odtłuszczanie detali w roztworze zawierającym ług sodowy, w temperaturze 72-88oC, lub w parach czterochloroetylenu (PER).

- trawienie w roztworze kwaśnym w temperaturze otoczenia

- aktywację w roztworze kwasu siarkowego i fluorowodorowego w temperaturze 37 - 60oC

- deoksydację (odtlenianie) detali w kwasie azotowym w temperaturze otoczenia

**I.3.2.** Nakładanie powłok galwanicznych będzie prowadzone przez:

- kadmowanie elektrolityczne detali w roztworze cyjankowym zawierającym max. 135 g wolnego cyjanku na dm3 oraz max. 30 g kadmu na dm3 przy natężeniu prądu max.1000 A w temperaturze 15-30oC

- chromowanie elektrolityczne detali w roztworze kwaśnym zawierającym max. 250 g Cr+6 na dm3 przy max. natężeniu prądu 3000 A w temperaturze 53-58oC

- niklowanie bezprądowe detali w roztworze zawierającym max. 6g niklu na dm3 w temperaturze 82-89 oC

- niklowanie sulfonowe prądowe z użyciem kąpieli f-y MacDermid-BARRETT

- chromianowanie bezprądowe detali w roztworze kwasu siarkowego zawierającym dwuchromian sodu w tempera

turze otoczenia

- konwersję chromianową (alodynowanie) bezprądowo detali w roztworze kwaśnym zawierającym sole chromowe w temperaturze 10-35oC

- anodowanie detali w roztworze kwasu chromowego przy natężeniu prądu ok. 250 A w temperaturze 33-37oC

- anodowanie (twarde) detali w roztworze kwaśnym zawierającym kwas glikolowy i glicerynę przy natężeniu prądu ok. 250A w temperaturze otoczenia.

**I.3.3.** Obróbka międzyprocesowa i końcowa będzie prowadzona poprzez:

- uszczelnianie (likwidacji porów na powierzchni wyrobu) w wodzie DEMI lub w roztworze chromianu w temperaturze 66-99oC

- pasywację na gorąco detali w roztworze zawierającym kwas azotowy i dwuchromian sodu w temperaturze 49-54oC oraz pasywacja na zimno detali w kwasie azotowym w temperaturze 20-32oC

- zdejmowanie powłok: anodowej (w roztworze kwasu chromowego i kwasu fosforowego), chromowej (w roztworze wodorotlenku sodu i węglanu sodu), kadmowej (w roztworze azotanu amonu) lub niklowej (w roztworze alkalicznym)

- płukanie w wodzie kaskadowe lub przepływowe

- płukanie w wodzie na zimno lub gorąco lub w DEMI

- odprężania/odwodorowania elementów w piecach do odwodorowania metali nr 1, nr 2 i nr 3 w temperaturze max. 450oC w celu zlikwidowania kruchości wodorowej.”

**I.3.** Punkt I.4.1 otrzymuje brzmienie:

„**I.4.1.** Oczyszczanie ścieków galwanicznych

W oczyszczalni pracującej w sposób ciągły, strumienie ścieków spływające z instalacji będą rozdzielane w celu zapewnienia indywidualnej obróbki przy optymalnych parametrach.

Oczyszczanie ścieków będzie przebiegało w czterech węzłach:

- ścieków chromowych o wydajności 200 m3/m-c, do którego wprowadzane będą ścieki z procesów chromowania oraz ze skruberów chromowych i kierowane do zbiorników buforowych CR1 o pojemności 4 m3, gdzie będzie prowadzona redukcja chromu Cr+6 do chromu Cr+3. Wstępnie oczyszczone ścieki będą spływać grawitacyjnie do zbiornika CR2 o pojemności 4 m3 w celu dodatkowego oczyszczenia i kierowane do zbiornika ZW.

- ścieków cyjankowych o wydajności 150 m+3/m-c, do którego wprowadzane będą ścieki z procesów kadmowania oraz ze skrubera cyjanków i kierowane do zbiornika CN1 o pojemności 4 m3, gdzie prowadzone utlenianie grup metaliczno-cyjankowych do wodorotlenków metalu i cyjanianów. Poczyszczone ścieki kierowane będą do zbiornika CN2 o pojemności 4 m3 w celu dodatkowego oczyszczenia, a następnie do zbiornika ZW.

- ścieków kwaśno-alkalicznych (H/OH) o wydajności 250 m3/m-c, do którego wprowadzane będą ścieki z wanien płuczących kwaśnych oraz alkalicznych i kierowane do zbiornika ZW gdzie zachodzić będzie proces uśredniania składu

- ścieków ze stacji DEMI o wydajności o wydajności 30 m3/h, do którego wprowadzane będą ścieki z regeneracji kolumn jonitowych i kierowane do zbiornika ZW.

W zbiorniku ZW o pojemności 8 m3 prowadzona będzie neutralizacja ścieków (korekta pH do wartości ok. 9) przy pomocy kwasu siarkowego bądź wodorotlenku sodu. Następnie ścieki będą poddawane procesom koagulacji (przy pomocy koagulanta na bazie Fe+3 w zbiornikach N1 i N2), flokulacji i sedymentacji (w komorze lamelowej). Oczyszczona z zawiesin faza wodna będzie kierowana na stację filtracji końcowej typu CF/200/ST + 2 x CF/200/STktóra przeznaczona jest do końcowego doczyszczania z zanieczyszczeń mechanicznych, pierwsza kolumna oraz z zanieczyszczeń substancjami organicznymi pozostałe dwie kolumny pracujące równolegle. Następnie ścieki kierowane są na filtry wymiany jonowej z jonitami chelatującymi typu Purolite S950 która przebiega w układzie filtracji typu 2 x MF/150/278M/SI. Przeznaczona jest ona do końcowego doczyszczania ścieków z pozostałości metali ciężkich. Zarówno linia filtracji jak i wymiany jonowej posiadają równolegle identyczne instalacje rezerwowe.”

**I.4.** Punkt II.1 otrzymuje brzmienie:

„**II.1. Dopuszczalna wielkość emisji gazów wprowadzanych do powietrza z instalacji**

**II.1.1.** Maksymalna dopuszczalna emisja gazów z instalacji

**Tabela nr 1**

|  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| **Emitor** | **Źródło emisji** | **Dopuszczalna wielkość emisji** | | | **Czas pracy** |
| **Rodzaj substancji zanieczyszczających** | **[kg/h]** | **[mg/m3]** | **[h/rok]** |
| E-93 | Kocioł f. Viessmannn o nominalnej mocy cieplnej 1,054 MWt | dwutlenek siarki  dwutlenek azotu  pył | -  -  - | 35  150  5 | 8 760 |
| E-123 | Wanny linii galwanicznych chromowania oraz trawienia i niklowania | dwutlenek azotu  chrom +6  kadm  nikiel | 0,432  0,015 0,010  0,008 | -  -  -  - | 6 700 |
| E-124 | Wanny linii galwanicznych kadmowania i chromianowania oraz anodowania i anodowania twardego | dwutlenek azotu  chrom+6  kadm  nikiel | 0,432  0,015 0,005  0,006 | -  -  -  - | 6 700 |

**II.1.2.** Maksymalna dopuszczalna emisja roczna z instalacji:

dwutlenek siarki 0,0051 Mg/rok

dwutlenek azotu 7,9887 Mg/rok

kadm 0,12 Mg/rok

nikiel 0,11 Mg/rok

chrom+6 0,23 Mg/rok

pył ogółem 0,0154 Mg/rok

w tym pył zawieszony PM10 0,0154 Mg/rok”

**I.5.** Punkt II.3.2 otrzymuje brzmienie:

**„II.3.2**. Stężenia zanieczyszczeń w odprowadzanych ściekach przemysłowych

**Tabela nr 2**

|  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- |
| **Lp.** | **Oznaczenie** | **Jednostka miary** | **Dopuszczalne stężenia zanieczyszczeń**  **w odprowadzanych ściekach** |
| 1. | Ołów | mg Pb/l | 0,5 |
| 2. | Cynk | mg Zn/l | 2,0 |
| 3. | Chrom+6 | mg Cr+6/l | 0,1 |
| 4. | Chrom ogólny | mg Cr/l | 0,5 |
| 5. | Miedź | mg Cu /l | 0,5 |
| 6. | Nikiel | mg Ni/l | 0,5 |
| 7. | Cyjanki wolne | mg CN/l | 0,1 |
| 8. | Cyjanki związane | mg CN/l | 5,0 |
| 9. | Kadm | mg Cd/l | 0,2 średnia miesięczna |
| 0,4 średnia dobowa |

**I.6.** Punkt III.1 otrzymuje brzmienie:

**„III.1. Dopuszczalna wielkość emisji gazów wprowadzanych do powietrza z instalacji w warunkach odbiegających od normalnych**

W okresie postojów linii galwanicznych będzie pracować układ wentylacji i oczyszczania zanieczyszczeń znad wanien galwanicznych.

**Tabela nr 5**

|  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- |
| **Emitor** | **Źródło emisji** | **Dopuszczalna wielkość emisji** | | **Czas pracy** |
| **Rodzaj substancji zanieczyszczających** | **[kg/h]** | **[h/rok]** |
| **E-123** | Wanny linii galwanicznych chromowania oraz trawienia i niklowania | dwutlenek azotu  chrom+6  kadm  nikiel | 0,216  0,007  0,005  0,004 | 2 060 |
| **E-124** | Wanny linii galwanicznych kadmowania i chromianowania oraz anodowania i anodowania twardego | dwutlenek azotu  chrom+6  kadm  nikiel | 0,216  0,007  0,003  0,003 | 2 060 |

**I.7.** W punkcie V.1 tiret drugi otrzymuje brzmienie:

„- gaz ziemny 400 000 m3\*/rok”

**I.8.** W punkcie V.2 tiret drugi otrzymuje brzmienie:

„- max zużycie energii cieplej 0,676 GJ/m2”

**I.9.** Punkt VI.3 otrzymuje brzmienie:

**„VI.3. Monitoring emisji hałasu do środowiska**

**VI.3.1.** Pomiary emisji hałasu, określające oddziaływanie instalacji objętej pozwoleniem zintegrowanym na tereny zabudowy mieszkaniowej, będą prowadzone metodą obliczeniową w oparciu o wyniki pomiarów hałasu w punktach **P-1, P-2, P-3, P-4 i P-5** zlokalizowanych przy źródłach w odległości 1 m od poszczególnych obiektów, tj.:

P-1 – przy skruberze Nr 1 linii kwaśno-chromowej o mocy 44 kW

P-2 – przy skruberze Nr 2 linii alkalicznej o mocy 44 kW

P-3 – przy skruberze Nr 4 linii anodowania o mocy 30 kW

P-4 – przy skruberze Nr 5 wanny chromowej o mocy 15 kW

P-5 – przy sprężarce powietrza o mocy 29 kW

**V.2.2.** Dodatkowo Pomiary hałasu w środowisku przeprowadzane będą po każdej zmianie procedury pracy instalacji lub wymianie urządzeń określonych w tabeli nr 8.”

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

**Uzasadnienie**

Pismem z dnia 10 czerwca 2010 r., znak: RGE /21/558/10 GOODRICH Krosno Sp. z o. o., ul. Żwirki i Wigury 6a, 8-400 Krosno REGON 370306643 zwróciła się z wnioskiem o zmianę decyzji Wojewody Podkarpackiego z dnia 25 września 2006r., znak ŚR.IV-6618-17/1/06, zmienioną decyzją Marszałka Województwa Podkarpackiego z dnia 18 lipca 2008r., znak: RŚ.VI.7660-35/2/08 udzielającej GOODRICH Krosno Sp. z o. o., REGON 370306643 pozwolenia zintegrowanego na prowadzenie instalacji galwanizerni.

Wniosek Spółki został umieszczony w publicznie dostępnym wykazie danych o dokumentach zawierających informacje o środowisku i jego ochronie, w formularzu A, pod numerem 2010/A/0152.

Na podstawie art. 378 ust. 2 a ustawy Prawo ochrony środowiska z związku z § 2 ust.1 pkt 15 rozporządzenia Rady Ministrów z dnia 9 listopada 2004r. w sprawie określenia rodzajów przedsięwzięć mogących znacząco oddziaływać na środowisko oraz szczegółowych uwarunkowań związanych z kwalifikowaniem przedsięwzięć do sporządzenia raportu o oddziaływaniu na środowisko stwierdziłem, że organem właściwym do zmiany pozwolenia zintegrowanego jest marszałek.

Analizując przedstawioną dokumentację uznano, ze wnioskowane zmiany nie będą powodować znaczącego zwiększenia oddziaływania instalacji na środowisko i nie mieszczą się w definicji istotnej zmiany instalacji zawartej w art. 3 pkt 7 ustawy Prawo ochrony środowiska.

Przedmiotem wniosku jest planowane uruchomienie nowej linii technologicznej niklowania sulfonowego prądowego wraz z przebudową linii galwanicznej chromowania prądowego celem wdrożenia produkcji nowy części samolotowych. Modernizacja obejmować będzie zmianę funkcji kilku istniejących wanien galwanicznych, zamontowanie na nich nowych urządzeń i dostosowanie ich do wymagań procesu niklowania prądowego. W wyniku prowadzonych prac zwiększeniu ulegnie pojemność wanien procesowych z 69,17m3 na 74,24 m3. Zmodernizowano również proces oczyszczania ścieków pogalwanicznych (wymiana węzła filtracji i wymiany jonowej), która zwiększa skuteczności usuwania metali ciężkich z odprowadzanych ścieków. W związku z powyższym wprowadzono zmiany punkcie I decyzji.

W Zakładzie od 2008r. funkcjonuje kocioł VITOMAX 200 HW. Nominalna moc ciepła kotła została przedstawiona przez Spółkę jako ilość energii uzyskiwanej z kotła przy jego nominalnym obciążeniu, a nie jak wymagają tego przepisy szczegółowe, jako ilość energii wprowadzonej w paliwie do źródła w jednostce czasu przy jego nominalnym obciążeniu. Z tego względu należało dokonać korekty zapisów w punkcie II.1 decyzji. Nominalna moc cieplna kotła przekracza wartość 1 MWt, w związku z powyższym Zakład zobowiązany jest do dotrzymywania standardów emisyjnych określonych w załączniku nr 3 do rozporządzania Ministra Środowiska z dnia 20 grudnia 2005r. sprawie standardów emisyjnych z instalacji. Na prowadzącym instalacje ciążą jednocześnie obowiązki wynikające z § 2 rozporządzenia Ministra Środowiska z dnia 4 listopada 2008r. w sprawie wymagań w zakresie prowadzenia pomiarów wielkości emisji oraz pomiarów ilości pobieranej wody. Zakres i metodykę prowadzenia tych pomiarów określa załącznik nr 2 do tego rozporządzenia

Z przeprowadzonych pomiarów emisji hałasu do środowiska wynika, że hałas emitowany z Zakładu jest nierozróżnialny z występującym „tłem akustycznym”, którego wartość jest wynikiem emisji komunikacyjnej pochodzącej z ruchu na pobliskich drogach oraz ogólnego hałasu osiedlowego. Wyznaczenie równoważnego poziomu dźwięku w punktach referencyjnych metodą bezpośrednich pomiarów za pomocą miernika poziomu dźwięku nie jest możliwe W związku z tym zmieniono punkt VI.2 decyzji ustalając monitoring hałasu metodą obliczeniową zgodnie z załącznikiem nr 6 do rozporządzania Ministra Środowiska z dnia 4 listopada 2008r. w sprawie wymagań w zakresie prowadzenia pomiarów wielkości emisji oraz pomiarów ilości pobieranej wody.

W związku z zainstalowanym oddzielnym opomiarowaniem ilości zużywanego gazu dla instalacji galwanizerni zweryfikowany został wskaźnik zużycia gazu ziemnego z 350 000 m3/rok na 400 000 m3/rok. Zwiększenie gabarytów obrabianych chemicznie powierzchni spowodował również wzrost zużycia energii cieplnej z 0,516 na 0,676 GJ/m2. W związku z powyższym wprowadzono zmiany w punkcie V decyzji

Wprowadzono również zmiany w punkcie II.3.2. decyzji celem sprostowania błędu pisarskiego w wartości dopuszczalnej stężenia cyjanków związanych w ściekach odprowadzanych z instalacji.

Analizując wskazane powyżej okoliczności w szczególności w zakresie stosowania technologii, emisji do środowiska oraz spełnienia wymagań wynikających z najlepszych dostępnych technik ustaliłem, że ww. zmiany nie powodują istotnych zmian w sposobie funkcjonowania instalacji i nie spowodują zwiększenia negatywnego oddziaływania na środowisko, oraz nie zmieniają ustaleń dotyczących spełnienia wymogów określonych w dokumentach referencyjnych.

Zachowane są również standardy jakości środowiska.

W związku z powyższym orzeczono jak w sentencji decyzji.

Zgodnie z art. 10 § 1 Kpa organ zapewnił stronie czynny udział w każdym stadium postępowania a przed wydaniem decyzji umożliwił wypowiedzenie się co do zebranych materiałów.

**Pouczenie**

Od niniejszej decyzji służy odwołanie do Ministra Środowiska za pośrednictwem Marszałka Województwa Podkarpackiego w terminie 14 dni od dnia otrzymania decyzji. Odwołanie należy składać w dwóch egzemplarzach.

Opłata skarbowa w wys. 1005,50 zł.

uiszczona w dniu 29.06.2010 r.

na rachunek bankowy: Nr 83 1240 2092 9141 0062 0000 0423

Urzędu Miasta Rzeszowa

Z up. MARSZAŁKA WOJEWÓDZTWA

Andrzej Kulig

Z-CA DYREKTORA DEPARTAMENTU

ROLNICTWA I ŚRODOWISKA

Otrzymują:

1. Goodrich Krosno Sp. z o.o.

ul. Żwirki i Wigury 6a, 38-400 Krosno

2.RŚ.VI. a/a

Do wiadomości:

1.Minister Środowiska

ul. Wawelska 52/54, 00-922 Warszawa

2.Podkarpacki Wojewódzki Inspektor Ochrony Środowiska,

ul. Langiewicza 26, 35-101 Rzeszów