



KRAJSKÝ ÚŘAD
Pardubického kraje
odbor životního prostředí a zemědělství

Spisová značka: SpKrÚ 45301/2013/OŽPZ
Číslo jednací: KrÚ 63062/2013/OŽPZ/ST
Vyřizuje: Ing. Stará
Telefon: 466 026 356
E-mail: lucie.stara@pardubickykraj.cz
Fax: 466 026 417
Datum: 9. 9. 2013

Dle rozdělovníku

**6. změna integrovaného povolení pro zařízení
„Provoz asfalty“ provozovatele PARAMO, a.s.**

ROZHODNUTÍ

Krajský úřad Pardubického kraje (dále jen „krajský úřad“), jako místně příslušný správní orgán podle ustanovení § 11 odst. 1 zákona č. 500/2004 Sb., správní řád, ve znění pozdějších předpisů (dále jen „správní řád“) a věcně příslušný správní úřad podle ustanovení § 33 písm. a) zákona č. 76/2002 Sb., o integrované prevenci a omezení znečištění, o integrovaném registru znečišťování a o změně některých zákonů (zákon o integrované prevenci), ve znění pozdějších předpisů (dále jen „zákon“) **mění** podle ustanovení § 19a odst. 2 zákona

integrované povolení

vydané podle § 13 odst. 3 zákona o integrované prevenci rozhodnutím úřadu pod čj. OŽPZ/10443/2004/SY ze dne 12. 10. 2004, ve znění 1. změny čj. OŽPZ/40866-2/2006/SY ze dne 22. 11. 2006, 2. změny čj. OŽPZ/5887-3/2007/SY ze dne 4. 4. 2007, 3. změny čj. OŽPZ/52307-3/2007/SY ze dne 14. 1. 2008, 4. změny čj. 12467/2011/OŽPZ/DV ze dne 16. 2. 2011 a ve znění 5. změny čj. KrÚ 966/2012/OŽPZ/DV ze dne 4. 1. 2012.

provozovateli: PARAMO, a.s., Přerovská 560, 530 06 Pardubice, s přiděleným IČ: 481 73 355,

k provozu zařízení: „Provoz asfalty“, zařazeného v kategorii 1.2. *Rafinerie minerálních olejů a plynu* podle přílohy č. 1 zákona.

Rozhodnutí vydané úřadem pod čj. OŽPZ/10443/2004/SY ze dne 12. 10. 2004, ve znění pozdějších změn, se mění takto:

1.

Část „Identifikační údaje o zařízení“ nově zní:

1. Technické jednotky, ve kterých probíhají průmyslové činnosti podle přílohy č. 1 zákona o integrované prevenci:

1.2 Rafinerie minerálních olejů a plynu – provoz asfalty.

Provoz asfalty zahrnuje asfaltářskou výrobu: oxidaci asfaltů, výrobu modifikovaných asfaltů a asfaltových zálivek, výrobu asfaltových laků a tmelů, výrobu asfaltobentonitových suspenzí, zpracování nestandardních asfaltů, výrobu katioaktivních asfaltových emulzí. Provoz zajišťuje plnění výrobků do železničních cisteren, autocisteren a do spotřebitelských obalů. Odplyny, zbavené lehkých olejových podílů a hlavní části vodní páry, se z vypírací kolony vedou přes hydraulickou uzávěru do spalovacího zařízení (03B302), kde při teplotách nad 800°C dochází k termickému rozkladu všech organicky silně zapáchajících látek obsažených

v odplynu až na oxid siřičitý, oxid uhličitý a vodu při současné produkci páry na následně zařazeném parním kotli.

Provoz Asfalty provozuje čtyři zdroje znečišťování ovzduší:

- Incinerátor 03B302 - zařízení pro spalování odplynů z technologie provozu asfalty (odlučovač 107), vyjmenovaný stacionární zdroj znečišťování ovzduší kód 6.24. Zařízení je zaústěno do ocelového komína č. 111, topné médium je topný olej (připravuje se záměna za zemní plyn), max. tepelný výkon 5,8 MW
- Pec 30B-010N (03.B303) - vyjmenovaný stacionární zdroj znečišťování ovzduší kód 1.1 - pec pro ohřev teplosměnného oleje pro ohřev nádrží s asfaltem, spaluje zemní plyn, max. tepelný výkon/příkon: 1,2 MW/1,445MW. Zařízení je zaústěno do ocelového komína č. 110
- Výroba asfaltových laků a ředěných asfaltů – jedná se o fugitivní zdroj emisí, vyjmenovaný stacionární zdroj znečišťování ovzduší kód 6.24.
- ČOV – vyjmenovaný stacionární zdroj znečišťování ovzduší kód 2.6 - odplyn z technologického zařízení je sveden do biofiltru.

Provoz Asfalty je provozován kontinuálně celoročně. V zimním období není KVABS (výroba asfaltobentonitových suspenzí) a KAE (výroba katioaktivních asfaltových emulzí) provozována.

2. Přímo spojené činnosti

2.1 Související technické jednotky – nejsou přítomny.

2.2 Další související činnosti:

- ČOV zajišťuje čištění všech odpadních vod vznikajících v areálu PARAMO, a.s. (kanalizace zaolejovaných vod, dešťových vod, splaškových vod a vod z hydraulické ochrany podzemních vod provozované jiným provozovatelem). Odpadní vody jsou vypouštěny do stoky B, která je svedena na BČOV.

2.

Odstavec „1. Závazné podmínky provozu a) Emisní limity 1. Ovzduší“ nově zní:

Emisní zdroje a emisní limity

Emisní zdroj	Látka nebo ukazatel	Závazný limit
03B302 (zařízení pro spalování odplynů z technologie)	SO ₂	2500 mg/m ³ * (pokud je hmotnostní tok nad 20 kg/h)
	NO _x	500 mg/m ³ * (pokud je hmotnostní tok nad 10 kg/h)
	CO	500 mg/m ³ * (pokud je hmotnostní tok nad 5 kg/h)
	TZL	150 mg/m ³ * (pokud je hmotnostní tok menší než 2,5 kg/h pak 200 mg/m ³)
	TOC	50 mg/m ³ *
30B-010N (03.B303)	NO _x	Vyhl. č. 415/2012 Sb., příloha č. 2, část II
	CO	Vyhl. č. 415/2012 Sb., příloha č. 2, část II
Výroba asfaltových laků a ředěných asfaltů	Xylen **	3 % zpracovávaného xyleny

* Normální stavové podmínky, vlhký plyn

** Emisní limit pro xylen vyplývá z analýzy THN a předpokládaného realizovaného sortimentu

3.

V části 1. Závazné podmínky provozu písm. c) podmínky zajišťující ochranu zdraví člověka a životního prostředí při nakládání s odpady se stanovují se nové body 1. a 2. ve znění:

1. Krajský úřad, podle § 13 odst. 6 zákona o integrované prevenci a s odkazem na § 82 odst. 2 zákona č. 185/2001 Sb., o odpadech a o změně některých dalších zákonů, ve

znění pozdějších předpisů, vydává souhlas k nakládání s nebezpečným odpadem (s jeho shromažďováním) za následující podmínky:

Provozovatel bude nakládat pouze s následujícími druhy odpadů (podle přílohy č.1 vyhl. MŽP č. 381/2001 Sb., kterou se stanoví katalog odpadů, Seznam nebezpečných odpadů a seznamy odpadů a států pro účely vývozu, dovozu a tranzitu odpadů a postup při udělování souhlasu k vývozu, dovozu a tranzitu odpadů):

Kód druhu odpadu	Název druhu odpadu	Kategorie odpadu
16 11 05	vyzdívka a žáruvzdorné materiály z metalurgických procesů obsahujících nebezpečné látky	N
15 02 02	absorpční činidla, filtrační materiály, atd.	N
05 01 03	Kaly ze dna nádrží na ropné látky	N
05 01 05	Uniklé ropné látky	N
05 01 06	Ropné kaly z údržby zařízení	N
05 01 14	Odpad z chladících kolon znečištěný rop.látkami	O/N
05 01 15	Upotřebené filtrační hlínky	N
05 01 16	Odpady obsahující síru z odsiřování ropy znečištěné nebezpečnými látkami	O/N
05 01 17	Asfalt znečištěný nebezpečnými látkami	O/N
05 01 99	Odpady jinak blíže neurčené - křemelina s Methyldietanolaminem	O/N
06 01 06	Jiné kyseliny	N
06 02 05	Jiné alkálie	N
06 06 02	Odpady obsahující nebezpečné sulfidy	N
06 13 02	Upotřebené aktivní uhlí	N
08 01 11	Odpadní barvy a laky obsahující org. rozpouštědla nebo jiné nebezpečné látky	N
10 01 04	Popílek a kotelní prach ze spalování ropných produktů	N
12 01 07	Odpadní minerální řezné oleje neobsahující halogeny	N
12 01 09	Odpadní řezné emulze a roztoky neobsahující halogeny	N
12 03 01	Prací vody	N
13 01 10	Nechlorované hydraulické minerální oleje	N
13 01 13	Jiné hydraulické oleje	N
13 02 05	Nechlorované minerální motorové, převodové a mazací oleje	N
13 02 08	Jiné motorové, převodové a mazací oleje	N
13 03 07	Minerální nechlorované izolační a teplonosné oleje	N
13 03 10	Jiné izolační a teplonosné oleje	N
13 08 99	Odpady jinak blíže neurčené – minerální olej obsahující organická a chlorová rozpouštědla	O/N
14 06 02	Jiná halogenovaná rozpouštědla a směsi rozpouštědel	N
14 06 03	Jiná rozpouštědla a směsi rozpouštědel	N
14 06 04	Kaly nebo pevné odpady obsahující halogenovaná rozpouštědla	N

15 01 01	Papírové a lepenkové obaly znečištěné škodlivinami	O/N
15 01 02	Plastové obaly znečištěné škodlivinami	O/N
15 01 03	Dřevěné obaly znečištěné škodlivinami	O/N
15 01 04	Kovové obaly znečištěné škodlivinami	O/N
15 01 05	Kompozitní obaly znečištěné škodlivinami	O/N
15 01 07	Skleněné obaly znečištěné škodlivinami	O/N
15 01 10	Obaly obsahující zbytky nebezpečných látek nebo obaly těmito látkami znečištěné	N
16 02 11	Vyřazená zařízení obsahující chlorofluoruhlodíky, hydrochlorofluorovodíky a hydrofluorovodíky	N
16 02 13	Vyřazená zařízení obsahující nebezpečné složky neuvedené pod čísly 16 02 09 až 16 02 12	N
16 05 06	Laboratorní chemikálie a jejich směsi, které jsou nebo obsahují nebezpečné látky	N
16 05 07	Vyřazené anorganické chemikálie, které jsou nebo obsahují nebezpečné látky	N
16 05 08	Vyřazené organické chemikálie, které jsou nebo obsahují nebezpečné látky	N
16 06 01	Olověné akumulátory	N
16 06 02	Nikl-kadmiové baterie a akumulátory	N
16 06 03	Baterie obsahující rtuť	N
16 08 07	Upotřebené katalyzátory znečištěné nebezpečnými látkami	N
17 05 03	Zemina a kamení obsahující nebezpečné látky	N
17 06 01	Izolační materiál s obsahem azbestu	N
17 06 03	Jiné izolační materiály, které jsou nebo obsahují nebezpečné látky	N
17 06 05	Stavební materiály obsahující azbest	N
17 09 03	Jiné stavební a demoliční odpady obsahující nebezpečné látky	N
19 08 01	Shrabky z česlí znečištěné ropnými látkami	O/N
19 08 10	Směs tuků a olejů z odlučovače tuků neuvedená pod číslem 19 08 09	N
20 01 21	Zářivky a jiný odpad obsahující rtuť	N

2. Krajský úřad, podle § 13 odst. 6 zákona o integrované prevenci a s odkazem na § 82 odst. 2 zákona č. 185/2001 Sb., o odpadech a o změně některých dalších zákonů, ve znění pozdějších předpisů, vydává souhlas k upuštění od třídění a odděleného shromažďování odpadů pro výše uvedené zařízení.

Souhlas se uděluje za následujících podmínek:

- a) Žadatel bude v jednotlivých skupinách společně shromažďovat pouze následující druhy odpadů (podle přílohy č. 1 vyhl. č. 381/2001 Sb., v platném znění)

Skupina 1

kód odpadu	druh název druhu odpadu	kategorie odpadu
150101	papírové a lepenkové obaly / znečištěné	O/N
150102	plastové obaly / znečištěné	O/N
150103	dřevěné obaly / znečištěné	O/N
150105	kompozitní obaly / znečištěné	O/N

150110	obaly obsahující nebezpečné látky nebo obaly jimi znečištěné	N
150202	absorpční činidla, filtrační materiály, olejové filtry, čisticí tkaniny a ochranné oděvy znečištěné nebezpečným látkami	N

Skupina 2

kód druhu odpadu	název druhu odpadu	kategorie odpadu
050114	odpad z chladících kolon	O
101304	zbytky z kalcinace a hašení vápna	O
170101	beton	O
170102	cihly	O
170302	asfaltové směsi neuvedené pod č. 170301	O
170504	zemina a kamení	O
170604	izolační materiály neuvedené pod č. 170601, 170603	O
170904	směsné stavební a demoliční odpady neuvedené pod č. 170901 až 170903	O
190903	kaly z dekarbonizace	O
190905	nasyčené ionexové pryskyřice	O
200203	jiný biologicky nerozložitelný odpad	O
200303	uliční smetky	O

Skupina 3

kód druhu odpadu	název druhu odpadu	kategorie odpadu
030105	piliny, hobliny neuvedené pod č. 030114	O
070213	plastový odpad	O
150101	papírové a lepenkové obaly	O
150102	plastový obal	O
150103	dřevěné obaly	O
150105	kompozitní obaly	O
170201	dřevo	O
191208	textil	O

Skupina 4

kód druhu odpadu	název druhu odpadu	kategorie odpadu
200101	papír a lepenka	O
200108	biologicky rozložitelný odpad z kuchyní a stravoven	O
200139	plasty	O
200140	kov	O
200203	jiný biologicky nerozložitelný odpad	O
200301	směsný komunální odpad	O

Skupina 5

kód druhu odpadu	název druhu odpadu	kategorie odpadu
130110	nechlorované hydraulické minerální oleje	N
130205	nechlorované minerální motorové, převodové a mazací oleje	N
130307	minerální nechlorované izolační a teplotnosné oleje	N

- b) Žadatel bude jednotlivé druhy odpadů uvedené ve skupinách v podmínce 1 společně shromažďovat ve shromažďovacích prostředcích, které budou splňovat požadavky uvedené v § 5 vyhl. č. 383/2001 Sb.
- c) Žadatel povede evidenci společně shromažďovaných druhů odpadů podle § 39 zák. č. 185/2001 Sb. a § 21 a § 22 vyhl. č. 383/2001 Sb., v platném znění.
- d) Žadatel bude jednotlivé skupiny společně shromažďovaných druhů odpadů předávat k dalšímu využití nebo odstranění pouze oprávněným osobám. Odpady lze převést

do vlastnictví pouze osobě oprávněně k jejímu převzetí podle § 12 odst. 3 zák. č. 185/2001 Sb., v platném znění a to buď přímo nebo prostřednictvím k tomu zřízené právnické osoby. Provozovatel má povinnost zajistit přednostní využití odpadů před jejich odstraněním, a to způsobem, který neohrožuje životní prostředí a lidské zdraví a je v souladu s tímto zákonem a zvláštními právními předpisy.

- e) Žadatel bude plnit další povinnosti vyplývající ze zák. č. 185/ 2001 Sb. a prováděcích předpisů tohoto zákona v platném znění.

4.

V části 1. Závazné podmínky provozu se písmeno d) nazývá:

„d) podmínky zajišťující ochranu zdraví člověka a ochranu životního prostředí, zejména ochranu ovzduší, půdy, podzemních a povrchových vod“.

5.

Na konec části 1. Závazné podmínky provozu, písm. d) se vkládají nové body č. 5 až č. 9, které zní:

5. Krajský úřad podle § 13 odst. 6 zákona a s odkazem na § 40 odst. 2 zákona č. 201/2012 Sb. o ochraně ovzduší v platném znění, povoluje ve smyslu § 11 odst. 2 písm. d) zákona o ochraně ovzduší provoz vyjmenovaných stacionárních zdrojů včetně jejich provozních řádů:

- a) Incinerátor 03B302 (Provozní řád pro pec B03.302)
- b) Pec 30B-010N (03.B303) (Provozní řád není požadován)
- c) Výroba asfaltových laků a ředěných asfaltů (Provozní řád pro manipulaci s xylenem – provoz asfalty – výroba asfaltových laků, ředěných asfaltů a polotovarů pro tmely)
- d) ČOV (Provozní řád pro čistírnu odpadních vod PARAMO)

6. Krajský úřad podle § 13 odst. 6 zákona o integrované prevenci s odkazem na § 126 odst. 5 zákona č. 254/2001 Sb., o vodách a o změně některých zákonů (vodní zákon) v platném znění, povoluje ve smyslu ust. § 8 odst. e) zákona č. 254/2001 Sb., o vodách a o změně některých zákonů, ve znění pozdějších předpisů, (vodní zákon) čerpání znečištěných podzemních vod z vrtů J1, J-2, J-4, J-5, J-7, J-8, J-9 hydraulické ochrany podzemních vod v areálu PARAMO, a.s. Pardubice, číslo hydrologického pořadí 1-03-04-014, číslo hydrogeologického rajonu 114
v celkovém množství : 12 l/s, 15 000 m³/měs., 140 000 m³/rok
za účelem snížení jejich znečištění a jejich následné vypouštění do kanalizace areálu PARAMO, a.s. Pardubice.

K povolení se stanoví tyto podmínky:

1. Množství vody bude měřeno podle vyhlášky č. 20/2002 Sb.
2. Jakost čerpané vody bude měřena 1x za pololetí v ukazatelích:

CHSK_{Cr}

NEL

1,2 dichloretan

3. Oprávněný každoročně vyhodnotí objem a jakost čerpaných vod za minulý rok. Přehledně sestavené výsledky předloží do 15. února krajskému úřadu Pk a správci povodí tj. Povodí Labe s.p. Hradec Králové pro účely vodní bilance. Výsledky budou předloženy v písemné nebo el. podobě, pokud tato hlášení nejsou nahrazena ohlášením prostřednictvím Integrovaného systému plnění ohlašovacích povinností v oblasti životního prostředí.

Povolení se uděluje na dobu do nabytí právní moci nového rozhodnutí povolujícího čerpání znečištěných podzemních vod z vrtů hydraulické ochrany podzemních vod novému provozovateli, jež nahradí toto povolení.

7. Krajský úřad podle § 13 odst. 6 zákona o integrované prevenci s odkazem na § 126 odst. 5 zákona č. 254/2001 Sb., o vodách a o změně některých zákonů (vodní zákon) v platném znění, povoluje ve smyslu § 16 odst.2 zák. č. 254/2001 Sb., o vodách v platném

znění vypouštění odpadních vod s obsahem zvláště nebezpečné látky do závodní kanalizace a to:

1. amalgamu – slitiny rtuti – vznikajících v ordinaci zubního střediska
2. 1,2 dichloreтанu z provozování hydraulické ochrany

8. Krajský úřad podle § 13 odst. 6 zákona o integrované prevenci s odkazem na § 39 odst. 8 zákona č. 274/2001 Sb., o vodovodech a kanalizacích v platném znění, povoluje ve smyslu § 18 odst. 3 zákona č. 274/2001 Sb., o vodovodech a kanalizacích vypouštění předčištěných odpadních vod, které k dodržení nejvyšší přípustné míry znečištění dle kanalizačního řádu města Pardubic vyžadují předchozí čištění z areálu firmy PARAMO, a.s., Pardubice, kanalizační přípojkou do veřejné kanalizace města Pardubic v množství:
max. 105 l/s; max. 11 500 m³/den; max. 130 000 m³/měsíc; max. 1 100 000 m³/rok

9. Krajský úřad podle § 13 odst. 6 zákona o integrované prevenci vydává časově omezené povolení provozu zdroje hluku ve smyslu ustanovení § 31 odst. 1 zákona č. 258/2000 Sb., o ochraně veřejného zdraví a o změně některých souvisejících zákonů, ve znění pozdějších předpisů, za těchto podmínek:

- Pro dobu noční ekvivalentní hladina akustického tlaku nepřesáhne hodnotu uvedenou v části „1. Závazné podmínky provozu a) Emisní limity 3. Hluk“
- Provozovatel bude plnit Harmonogram opatření vedoucích k zajištění hygienického limitu hluku v době noční z provozu celého areálu PARAMO, a. s. Harmonogram opatření je stanoven v rozhodnutí o integrovaném povolení č. j. OŽPZ/13437/2004/SY ze dne 7. 12. 2004, ve znění pozdějších změn, pro zařízení „Provoz paliva“.
- Platnost časově omezeného povolení se stanovuje od data nabytí právní moci tohoto rozhodnutí do 31.10.2021

6.

V části „1. Závazné podmínky provozu g) opatření pro předcházení haváriím a omezování jejich případných následků“ se stanovuje nový bod č. 7 který zní:

7. Krajský úřad podle § 13 odst. 6 zákona o integrované prevenci s odkazem na § 126 odst. 5 zákona č. 254/2001 Sb., o vodách, v platném znění, schvaluje plán opatření pro případ havárie (havarijní plán) – „Plán opatření pro případ havárie při nakládání se závadnými látkami v HS Pardubice“

7.

V části „1. Závazné podmínky provozu“ se písmeno h) nazývá:

„h) postupy nebo opatření pro provoz týkající se situací odlišných od podmínek běžného provozu (například uvedení zařízení do provozu, zkušební provoz podle zvláštního právního předpisu, poruchy zařízení, krátkodobá přerušování a definitivní ukončení provozu zařízení)“

8.

Část 2. „Podmínky, postupy a opatření, které by byly stanoveny na základě zvláštních právních předpisů, podle kterých by byla vydána rozhodnutí, stanoviska, vyjádření a souhlasy, které se nahrazují integrovaným povolením“ se ruší v celém rozsahu a nahrazuje se takto :

2. Výčet rozhodnutí, stanovisek, vyjádření a souhlasů vydávaných podle zvláštních předpisů, které se nahrazují integrovaným povolením:

1. Schválení „Plánu opatření pro případ havárie při nakládání se závadnými látkami v HS Pardubice“ podle § 39 odst. 2 písm. a) zák. č. 254/2001 Sb., o vodách a o změně některých zákonů (vodní zákon), ve znění pozdějších předpisů.
2. Souhlas k nakládání s nebezpečným odpadem (s jeho shromažďováním) podle § 16 odst. 3 zákona č. 3 185/2001 Sb., o odpadech a o změně některých dalších zákonů, ve znění pozdějších předpisů.
3. Souhlas k upuštění od třídění a odděleného shromažďování odpadů § 16 odst. 2 zákona č. 3 185/2001 Sb., o odpadech a o změně některých dalších zákonů, ve znění pozdějších předpisů.

4. Povolení k provozu vyjmenovaných stacionárních zdrojů „Incinerátor 03B302“, „Pec 30B-010N“, „Výroba asfaltových laků a ředěných asfaltů“, „ČOV“ (včetně jejich provozních řádů) podle § 11 odst. 2 písm. d) zákona o ochraně ovzduší.
5. Povolení k čerpání znečištěných podzemních vod a jejich následnému vypouštění do kanalizace areálu PARAMO, a.s. podle § 8 odst. e) zákona č. 254/2001 Sb., o vodách a o změně některých zákonů, ve znění pozdějších předpisů, (vodní zákon).
6. Povolení k vypouštění odpadních vod s obsahem zvláště nebezpečné látky podle § 16 odst. 2 zák. č. 254/2001 Sb., o vodách a o změně některých zákonů, ve znění pozdějších předpisů, (vodní zákon).
7. Povolení k vypouštění předčištěných odpadních vod podle § 18 odst. 3 zákona č. 274/2001 Sb., o vodovodech a kanalizacích.
8. Časově omezené povolení provozu zdroje hluku podle § 31 odst. 1 zákona č. 258/2000 Sb., o ochraně veřejného zdraví a o změně některých souvisejících zákonů, ve znění pozdějších předpisů.

Účastníkem řízení podle § 19a zákona je PARAMO, a.s., Přerovská 560, 530 06 Pardubice.

ODŮVODNĚNÍ

Krajský úřad obdržel dne 21. 6. 2013 od provozovatele PARAMO, a.s., žádost o změnu integrovaného povolení zařízení „Provoz asfalty“, jehož provoz byl povolen rozhodnutím o integrovaném povolení čj. OŽPZ/10443/2004/SY ze dne 12. 10. 2004, ve znění 1. změny čj. OŽPZ/40866-2/2006/SY ze dne 22. 11. 2006, 2. změny čj. OŽPZ/5887-3/2007/SY ze dne 4. 4. 2007, 3. změny čj. OŽPZ/52307-3/2007/SY ze dne 14. 1. 2008, 4. změny čj. 12467/2011/OŽPZ/DV ze dne 16. 2. 2011 a ve znění 5. změny čj. KrÚ 966/2012/OŽPZ/DV ze dne 4. 1. 2012. Zařízení je zařazeno v kategorii č. 1.2. podle přílohy č. 1 zákona.

Provozovatel požádal o změnu integrovaného povolení z důvodu ukončení provozu Propanového odasfaltování a v souvislosti se zněním zákona č. 201/2012 Sb., o ochraně ovzduší.

Součástí žádosti byl Provozní řád pro pec B03.302; Provozní řád pro manipulaci s xylenem (provoz Asfalty – výroba asfaltových laků, ředěných asfaltů a polotovarů pro tmely); Provozní řád pro čistírnu odpadních vod PARAMO a Plán opatření pro případ havárie při nakládání se závadnými látkami v HS Pardubice.

Podáním provozovatele učiněným dne 21. 6. 2013 bylo v souladu s ustanovením § 44 odstavce 1 správního řádu zahájeno řízení o žádosti. Krajský úřad dospěl dle ust. § 19a odst. 2 zákona k závěru, že se při zohlednění žádosti provozovatele nebude jednat o podstatnou změnu v provozu zařízení, ale bude nezbytné provést změnu integrovaného povolení. V souladu s tímto zjištěním provedl úřad přezkum integrovaného povolení dle § 18 odst. 3 zákona z dostupných podkladů předložených provozovatelem. Na základě provedeného přezkumu úřad navrhnul provést mimo zohlednění návrhu provozovatele i další úpravy, o nichž informoval v oznámení o zahájení řízení.

Úřad podle ust. § 19a odst. 4 zákona vyrozuměl oznámením č.j. KrÚ 45301/2013/OŽPZ/ST ze dne 25. 7. 2013 známé účastníky řízení a příslušné správní úřady o zahájení řízení o nepodstatné změně integrovaného povolení a sdělil jim, že se k podanému oznámení a k podkladům rozhodnutí mohou vyjádřit ve lhůtě 15 dnů ode dne doručení tohoto oznámení.

Krajský úřad obdržel v průběhu řízení následující vyjádření:

Krajská hygienická stanice Pardubického kraje pod čj. KHSPA 11455/2013/HOK-Pce ze dne 6. 8. 2013 (doručeno 7. 8. 2013) se změnou integrovaného povolení souhlasí.

Česká inspekce životního prostředí, oblastní inspektorát Hradec Králové, pod zn.:
ČIŽP/45/IPP/1311548.001/13/KDR ze dne 12. 8. 2013 :

Oddělení ochrany ovzduší má následující připomínky (zestručněno):

- v předloženém provozním řádu čistírny odpadních vod PARAMO v bodě 1 doplnit projektovanou kapacitu ČOV, v bodě 6 uvést technickou podmínku provozu podle přílohy č. 8 k vyhlášce č. 415/2012 Sb. část II. bod 1.4. Součástí provozního řádu musí být plán kontrol a údržby strojů a zařízení vypracovaný podle pokynů, technických podmínek a paspartů výrobců zařízení a strojů
- v předloženém provozním řádu – pec B03.302 zařízení pro spalování odplynů z technologie na str. 5 v bodě 4 v tabulce platných emisních limitů uvést schválené emisní limity. Dále v provozním řádu uvést technickou podmínku provozu dle vyhlášky č. 415/2012 Sb., která je platná od 1. ledna 2016. Dle názoru ČIŽP by způsob plnění technické podmínky provozu měl provozovatel projednat s krajským úřadem tak, aby byla k 31. 12. 2015 známa a dokončena dohodnutá opatření
- v předloženém provozním řádu pro manipulaci s xylenem (provoz Asfalty – výroba asfaltových laků, ředěných asfaltů a polotovarů pro tmely) na str. 5 v bodě 6 Výstupy z technologie a na str. 8 bod 16 Definice poruch a havárií s dopadem na ovzduší jsou odkazy na zrušenou legislativu

V průběhu řízení provozovatel předložil přepracované provozní řády zohledňující připomínky ČIŽP

- ČIŽP doporučuje v části „Identifikační údaje o zařízení“ v bodě 1.2. uvést, že provoz asfalty je vyjmenovaným stacionárním zdrojem znečišťování ovzduší uvedeným v příloze č. 2 zákona č. 201/2012 Sb. pod kódem 6.24 Ropná rafinerie, výroba a zpracování petrochemických výrobků, jehož součástí je Incinerátor B03.302 s max. tepelným výkonem 5,8 MW – zařízení pro spalování odplynů

Část „Identifikační údaje o zařízení“ byla upravena s ohledem na současný stav zařízení, včetně uvedení zdrojů znečišťování ovzduší tak jak je zařadil provozovatel zařízení.

- ČIŽP dále doporučuje navrhnout u zařízení B03.302 pro spalování odplynů z technologie provozu asfaltů následující emisní limity:

- pro SO₂ hmotnostní koncentraci 2500 mg/m³
- pro NO_x 500 mg/m³
- pro CO 500 mg/m³
- pro TZL 50 mg/m³
- pro TOC 50 mg/m³

Bez limitního hmotnostního toku. Emisní limity jsou stanoveny jako hmotnostní koncentrace znečištěné látky ve vlhkém plynu za normálních stavových podmínek (tlak, teplota).

Platná legislativa (vyhláška č. 415/2012 Sb., příloha 8, kap. 5.3.1) stanovuje pro incinerátory, jakožto koncová zařízení eliminující emise znečišťujících látek obtěžujících zápachem, technickou podmínku provozu – svedení emisí organických látek na jednotku termického spalování za minimální teploty 720 °C, tak aby byl plněn primární účel existence těchto jednotek. Platná legislativa neukládá žádné další emisní limity pro tato zařízení. Nad rámec platné legislativy bylo v minulosti přistoupeno k uložení emisních limitů pro SO₂, NO_x, CO, TZL a TOC, které jsou stanoveny na základě obecných emisních limitů. Oproti stávajícím emisním limitům byl zpřísněn emisní limit pro CO v souladu s přílohou č. 9, vyhl. č. 415/2012 Sb.. Dle sdělení provozovatele užívání zdroje „Incinerátor B03.302“ úzce souvisí s vytížeností provozu, čímž dochází k výraznému kolísání výsledných hodnot koncentrací uvedených škodlivin. Důvodem omezení koncentračních emisních limitů hmotnostním tokem vzdušiny je nezatěžovat plněním těchto limitů zdroje, jejichž roční produkce emisí znečišťujících látek je v komplexním pohledu únosná. Účelem stanovení emisních limitů je zajištění stavu předcházení znečišťování ovzduší a snižování úrovně znečišťování, a ne způsobení odstavení provozu, či uměle navozené snížení kapacity zařízení. Krajský úřad při stanovení emisních limitů vychází ze skutečnosti, že v provozu zařízení „Incinerátor B03.302“ nedochází ke změně, která by vedla k přehodnocení doposud stanovených emisních limitů.

Oddělení ochrany vod souhlasí s aktualizací havarijního plánu a se změnou integrovaného povolení.

Oddělení odpadového hospodářství nemá připomínky.

Na základě výše uvedených skutečností dospěl úřad k závěru, že nic nebrání změně předmětného integrovaného povolení, a proto vydal 6. změnu integrovaného povolení na provozování výše uvedeného zařízení tak, jak je uvedeno v 8 bodech výrokové části tohoto rozhodnutí.

Odůvodnění výše stanovených změn:

1. Popisná část byla upravena s ohledem na současný stav zařízení a byl doplněn seznam vyjmenovaných zdrojů znečišťování ovzduší dle přílohy č. 2 zákona č. 201/2012 Sb.
2. Stanovení emisních limitů pro stacionární zdroje znečišťování ovzduší. Při stanovení emisních limitů pro zdroj „Incinerátor B03.302“ vycházel krajský úřad z vyhlášky č. 415/2012 Sb., příloha č. 9. ČIŽP navrhovala emisní limity bez limitního hmotnostního toku a přísnější emisní limit (50 mg/m³) pro TZL. Úřad při stanovení emisních limitů vycházel ze skutečnosti, že v provozu zařízení „Incinerátor B03.302“ nedochází ke změně, která by vedla k přehodnocení doposud stanovených emisních limitů.
3. Úřad provedl některé formální změny tak, aby integrované povolení odpovídalo ustanovením zákona č. 69/2013 Sb., kterým se mění zákon č. 76/2002 Sb., o integrované prevenci a omezení znečištění, o integrovaném registru znečišťování a o změně některých zákonů (zákon o integrované prevenci), ve znění pozdějších předpisů, a některé další zákony. Do části c) bylo z části 2. rozhodnutí přesunuto povolení k nakládání s nebezpečnými odpady a souhlas k upuštění od třídění a odděleného shromažďování odpadů.
4. Formální změna, název kapitoly uvedené pod písmenem d) uveden do souladu s novelou zákona o integrované prevenci.
5. Formální změna vyvolaná novelou zákona o integrované prevenci. Pod písmeno d) byla z části 2. rozhodnutí přesunuta povolení, která by jinak byla vydána podle zvláštních právních předpisů.
6. Formální změna vyvolaná novelou zákona o integrované prevenci. Pod písmeno g) bylo přesunuto schválení plánu opatření pro případ havárie (havarijní plán) z části 2. rozhodnutí.
7. Formální změna, uvedení do souladu s novelou zákona o integrované prevenci názvu kapitoly uvedené pod písmenem h).
8. Formální změna části 2. rozhodnutí tak, aby byla uvedena do souladu s novelou zákona o integrované prevenci. Došlo ke změně názvu části 2, jednotlivé body byly přesunuty do příslušných částí integrovaného povolení a v části 2 je uveden výčet rozhodnutí, stanovisek, vyjádření a souhlasů vydávaných podle zvláštních předpisů, které se nahrazují integrovaným povolením.

Vydání tohoto rozhodnutí o 6. změně integrovaného povolení není předmětem správního poplatku ve smyslu položky 96. zákona č. 634/2004 Sb., o správních poplatcích, ve znění pozdějších předpisů.

Krajský úřad Ústeckého kraje

odbor životního prostředí a zemědělství

Úplné znění výrokové části integrovaného povolení č.j.: 7735/ZPZ/03/IP-15/Rc, z 15.12. 2003, které bylo změněno rozhodnutími č.j.: 969/ZPZ/06/Rc, z 20.07. 2006, č.j.: 846/ZPZ/06/IP-15-Z1/Rc, z 17.10. 2007, č.j.: 1189/ZPZ/07/IP-15/Z3/Rc, z 12.06. 2007, č.j.: 1287/ZPZ/08/IP-15/Z4/Rc, z 05.05. 2008, č.j.: 1252/ZPZ/08/IP-15/Z5/Rc, z 27.06. 2008, č.j.: 1252/ZPZ/09/IP-15/Z6/Rc, z 08.06. 2009, č.j.: 2579/ZPZ/2010/IP-15/Z7/Rc, z 28.03. 2011, č.j.: 3009/ZPZ/2011/IP-15/Z8/Rc, z 04.01. 2012, č.j.: 279/ZPZ/2012/IP-15/Z9/Rc, z 28.02. 2012, č.j.: 3317/ZPZ/2014/IP-15/Z10/Rc, z 20.02. 2015, č.j.: 2223/ZPZ/2015/IP-15/Z11/Rc, z 18.11. 2015, č.j.: 3459/ZPZ/2016/IP-15/Z12/Rc, z 14.11. 2016, č.j.: 4062/ZPZ/2016/IP-15/Z13/Rc, z 10.01. 2017, č.j.: 4062/ZPZ/2017/IP-15/Z14/Rc, z 27.04. 2017, č.j.: 2782/ZPZ/2017/IP-15/Z15/Rc, z 03.08. 2017, č.j.: 4424/ZPZ/2017/IP-15/Z16/Rc, z 11.12. 2017, č.j.: 2296/ZPZ/2018/IP-15/Z17/Rc, z 25.06. 2018, č.j.: 3348/ZPZ/2018/IP-15/Z18/Rc, z 01.10. 2018, sp. zn.: KUUK/13546/2019/ZPZ/IP-15/Z19/Rc, z 28.01. 2019, a sp. zn.: KUUK/078487/2020/ZPZ/IP-15/Z20/Rc, z 08.06. 2020, pro zařízení: „Refinérie Litvínov“ společnosti UNIPETROL RPA, s.r.o., Litvínov - Záluží 1, PSČ 436 70, IČ 275 97 075,

INTEGROVANÉ POVOLENÍ

pro zařízení „Refinérie Litvínov“, společnosti UNIPETROL RPA, s.r.o., Litvínov - Záluží 1, PSČ 436 70, IČ 275 97 075

Krajský úřad Ústeckého kraje, odbor životního prostředí a zemědělství, (dále jen „Krajský úřad“) jako věcně a místně příslušný správní úřad na úseku integrované prevence podle § 67 odst. 1 písm. g) zákona č. 129/2000 Sb., o krajích (krajské zřízení), ve znění pozdějších předpisů, a podle § 28 písm. e) a § 33 písm. a) zákona č. 76/2002, o integrované prevenci a omezení znečištění, o integrovaném registru znečišťování a o změně některých zákonů, v platném znění (dále jen „zákon o integrované prevenci“), po provedení správního řízení podle zákona č. 71/1967 Sb., o správním řízení (správní řád), ve znění pozdějších předpisů, podle ustanovení § 13 zákona o integrované prevenci

v y d á v á

společnosti UNIPETROL RPA, s.r.o., Litvínov - Záluží 1, PSČ 436 70, IČ 275 97 075

Integrované povolení

pro zařízení „Refinérie Litvínov“. Povolení je vydáno na dobu neurčitou.

Identifikační údaje

Název zařízení:	Rafinérie Litvínov
Provozovatel zařízení:	UNIPETROL RPA, s.r.o., Litvínov - Záluží 1, PSČ 436 70, IČ 275 97 075
Kategorie činností dle přílohy č.1 zákona č. 76/2002 Sb.:	Hlavní činnost: 1.2. Rafinace minerálních olejů a plynů Další činnosti: 4.1. Výroba organických chemických látek, jako jsou a) jednoduché uhlovodíky lineární nebo cyklické, nasycené nebo nenasycené, alifatické nebo aromatické 4.2. Výroba anorganických látek, jako jsou e) nekovy, oxidy kovů či jiné anorganické sloučeniny, jako karbid vápníku, křemík, karbid křemíku

Umístění zařízení:

Kraj: Ústecký
Obec: Litvínov, Dolní Jiřetín
K.ú.: Záluží u Litvínova, Dolní Jiřetín
Areál: UNIPETROL RPA Litvínov
p.č.: 396/7, 396/19, 398/4, 467/15, 467/25, 467/37, 467/37, 467/38, 467/42, 467/44, 484, 516/1, 516/2, 518/1, 518/3, 529, 530, 1284, 1285, v k.ú. Dolní Jiřetín, obec Horní Jiřetín,

365/4, 365/5, 365/6, 365/7, 365/8, 365/14, 365/16, 365/18, 365/19, 365/20, 365/24, 365/27, 365/28, 365/30, 365/31, 365/32, 365/34, 365/35, 365/37, 365/40, 365/41, 365/42, 365/43, 365/51, 365/52, 365/53, 365/54, 365/55, 365/56, 365/57, 365/59, 365/60, 365/63, 365/117, 365/118/, 365/119, 365/120, 365/121, 365/122, 365/334, 365/335, 365/336, 365/337, 365/338, 365/491, 365/541, 365/544, 365/604, 365/605, 365/606, 365/607, 365/608, 365/609, 365/610, 365/611, 365/612, 365/13, 365/15, 365/615, 365/616, 365/617, 365/318, 365/619, 365/620, 365/621, 365/622, 365/623, 365/624, 365/625, 365/626, 365/627, 365/628, 365/629, 365/30, 365/631, 365/632, 365/633, 365/634, 365/635, 365/636, 365/637, 365/638, 365/639, 365/640, 365/641, 365/642, 365/643, 365/644, 365/645, 365/646, 365/647, 365/648, 365/649, 365/650, 365/651, 365/652, 365/653, 365/654, 365/655, 365/656, 365/657, 365/658, 365/659, 365/660, 365/661, 365/662, 365/663, 365/664, 365/665, 365/666, 365/667, 365/668, 365/669, 365/670, 365/671, 365/672, 365/673, 365/674, 365/675, 365/676, 365/677, 365/678, 365/679, 365/680, 365/681, 365/682, 365/683, 365/684, 365/685, 365/686, 365/686, 365/687, 365/688, 365/689, 365/690, 365/694, 365/697, 365/698, 365/699, 365/73, 405, 903/80, 1189, 1190, 1191, 1206/7, 1206/7, 1206/8, 1206/8, 1206/9, 1206/11, 1206/12, 1206/13, 1206/14, 1206/15, 1206/16, 1206/17, 1212, 1213, 1214, 1215, 1216, 1217, 1218, 1219, 1220, 1221, 1222, 1223, 1224, 1225, 1226, 1227, 1228, 1229, 1230, v k.ú. Záluží u Litvínova, obec Litvínov.

Popis zařízení a s ním přímo spojených činností

Předmětem integrovaného povolení je Rafinérie v Litvínově, která disponuje roční maximální zpracovatelskou kapacitou 5,493 milionů tun ropy a je komplexní rafinérií s hlubokým zpracováním ropy, které umožňuje maximalizovat výtěžky motorových paliv při současném snížení produkce těžkých topných olejů. Výrobní sortiment rafinérie tvoří zkapalněné uhlovodíkové plyny, automobilové benziny, letecký benzin, technické benziny, letecký petrolej, motorové nafty, suroviny pro petrochemický průmysl, suroviny pro olejářský průmysl, topné oleje, silniční asfalty a síra. Výrobky jsou expedovány v automobilových i v železničních cisternách, část výroby motorových paliv je dodávána přímo do sítě produktovodů. Suroviny pro petrochemický průmysl jsou dodávány produktovody nebo železničními cisternami přímo do petrochemické části UNIPETROLu RPA, s.r.o. ve stejném průmyslovém komplexu. Vzájemnou provázanost jednotlivých částí společnosti UNIPETROL RPA, s.r.o., a dalších právních subjektů umocňuje propojení energetických systémů (elektrická energie, pára, napájecí vody, chladící voda), systémů dodávky pomocných médií (dusík, vzduch, kyslík) a systému sběru a čištění odpadních vod. Rafinérie je napojena na ropovodní síť ropovodu Družba a ropovodu IKL. Společnost UNIPETROL RPA, s.r.o. má zavedený a udržovaný systém environmentálního řízení dle standardu ISO 14001:2004 jako součást integrovaného systému řízení společnosti.

Vstupy do rafinérie

Základní surovinou zpracovávanou v rafinérii je ropa, dodávaná většinou ropovodem Družba. Vedle ropy mohou být zpracovávány i další uhlovodíkové látky a suroviny - například frakce LPG, benzinové frakce a frakce středních destilátů z kralupské rafinérie, petrochemické výroby nebo dalších externích zdrojů, použité kuchyňské oleje (UCO), které však tvoří jen velmi malý podíl celkového zpracování. Pro výrobu motorových paliv jsou používány další komponenty jako např. MTBE, ETBE, alkylát a biosložky, především ethanol a FAME. Pro zajištění průběhu rafinérských procesů je externě dodáván vodík. Kromě základních surovin

jsou v rafinérii používány další látky a chemikálie - např. katalyzátory umožňující a podporující chemické reakce, neutralizační a filmotvorné inhibitory koroze pro ochranu technologického zařízení, deemulgátory zajišťující žádoucí průběh technologických procesů, roztoky hydroxidu sodného pro redukci vzniku nežádoucích sloučenin a vypírání plynů, perchlorethylen jako chlorační činidlo pro aktivaci katalyzátoru, líh pro zvýšení aktivity katalyzátoru, procesní aditiva pro potlačení tvorby koksu, pěny a sirovodíku, čpavková voda jako neutralizační roztok proti vzniku solí, propylen jako chladicí medium, aktivní uhlí pro zachycení uhlovodíkových par, monoethanolamin a methyldiethanolamin pro čištění plynů. Při výrobě motorových paliv jsou používána aditiva sloužící k úpravě kvalitativních parametrů a zlepšení užitných vlastností výrobků – např. antioxidanty, mazivostní a vodivostní aditiva, barviva a značkovače, aditiva pro zlepšení nízkoteplotních vlastností a zvýšení cetanového čísla. Pro zajištění hydrorafinačních a hydrokrakovacích procesů je používán vodík.

TECHNOLOGICKÁ ZAŘÍZENÍ RAFINÉRIE LITVÍNOV

1. Kompaktní blok nová rafinérie Litvínov (KB NRL)

Nová rafinérie Litvínov představuje moderní kompaktní blok palivářské rafinérie, jehož maximální kapacita zpracování ropy je 422 tun/hodinu (3,697 milionů tun ropy za rok). Kompaktní blok nové rafinérie tvoří atmosférická destilace včetně odsolení ropy, hydrogenační jednotky benzínu, petroleje a plynového oleje, redestilace benzínu, izomerizace a katalytický semiregenerativní reforming. Tyto jednotky produkují meziprodukty vhodné pro úpravu na dalších jednotkách nebo pro mísení automobilových paliv. Součástí jednotlivých provozních celků KB NRL jsou i technologické ohřevné pece pro nepřímý ohřev nástříkových surovin, zařízení na sběr a předčištění zaolejovaných vod v gravitačním separátoru a bezpečnostní hořák - fléra, kde dochází k bezpečnostnímu spalování plynů.

Atmosférická destilace ropy slouží k rozdělení ropy na základě rozdílných bodů varu na benzin, petrolej, plynový olej, lehký topný olej a destilační zbytek (mazut). Z atmosférické destilace ropy se odvádí i plynná složka, tvořená lehkými uhlovodíkovými plyny, která se mísí s rafinérskými uhlovodíkovými plyny vznikajícími v dalších rafinérských technologiích. Kapalné produkty atmosférické destilace, s výjimkou těch, které jsou surovinou petrochemického komplexu, se dále zpracovávají.

Hydrorafinační odsíření benzínu

Benzin z primární destilace ropy i benzin z termického krakování těžkých ropných zbytků obsahuje zejména sirné sloučeniny, které je třeba odstranit před dalším zpracováním. To se provádí v procesu hydrogenační rafinace, v němž v atmosféře cirkulujícího vodíkového plynu a za tlaku, teploty a přítomnosti katalyzátoru dochází k rozkladu sirných látek a síra se mění na sulfan. V malé míře dochází i ke štěpení vyšších uhlovodíků na nižší za vzniku uhlovodíkových plynů. Ty se odstraní z odsířeného benzínu stabilizací, což je destilace za podmínek, při nichž uhlovodíkové plyny zkapalní. S nimi se oddestiluje i sulfan, který se pak odstraní v monoetanolové vypírce. Část primárního benzínu, která se používá jako surovina petrochemického komplexu, se zbavuje sulfanu louhovou rafinací.

Redestilace odsířeného benzínu

Odsířený a stabilizovaný benzin se destilačně rozděluje na izopentanovou frakci vymíchávanou do autobenzínu, lehký benzin jako surovinu pro izomerizaci, střední benzin vymíchávaný do suroviny pro petrochemii a těžký benzin, který je surovinou pro reformování.

Izomerizace

Lehký benzin získaný v redestilaci odsířeného benzínu je směsí parafinických uhlovodíků s pěti a šesti atomy uhlíku, které se izomerizují na speciálním platinovém katalyzátoru, v prostředí vodíkového plynu, za zvýšené teploty a tlaku na izoparafiny. Ty mají ve srovnání s parafiny vyšší oktanové číslo, a proto jsou vítanou složkou pro výrobu autobenzínu. Také v tomto procesu dochází k určitému štěpení za vzniku uhlovodíkových plynů, které se odstraňují z izomerizátu opět stabilizací.

Reformování benzínu

Jednotka semiregenerativního reformingu je dlouhodobě odstavena do zálohy a odpojena od přívodu nástříku, energií, utilit a pomocných látek. S dalším provozem jednotky v budoucnu již není uvažováno. Pro účel výroby reformátu jako složky benzínu slouží jednotka katalytického kontinuálního reformingu CCR.

Hydrogenační rafinace středních ropných frakcí

Střední ropné destiláty, jak jsou petrolej, plynový olej i vakuový plynový olej souhrnně označovány, také obsahují sirné sloučeniny a navíc i dusíkaté a kyslíkaté látky, jejichž přítomnost v rafinérských produktech je z řady důvodů nežádoucí (zejména koroze, exhalace, oxidační a barevná nestálost atd.). Odstranění se provádí opět hydrogenační rafinací jako odsíření benzínu, avšak za vyšší teploty. Vznikající sulfan se vypírá z vodíkového plynu roztokem monoetanolaminu. Litvínovská rafinérie má tři jednotky hydrogenační rafinace středních ropných frakcí, dvě z nich, hydrogenace plynového oleje a hydrogenace petroleje jsou umístěny v novém kompaktním rafinérském bloku KB NRL. Na jednotce Hydrogenační rafinace plynového oleje KB NRL mohou být zpracovávány formou přístřiku k ropným frakcím i použité kuchyňské oleje (UCO).

2. Příprava surovin pro petrochemii (PSP)

Účelem hydrokrakování je přeměnit těžké ropné frakce na lehčí látky s takovými vlastnostmi, které umožní jejich ekonomičtější využití, než je spálení ve formě topného oleje. Podstatou procesu je štěpení vysokomolekulárních látek v atmosféře vodíkového plynu za vysoké teploty a tlaku na katalyzátoru voleném tak, aby vznikaly především suroviny petrochemického i olejářského průmyslu a v menší míře motorová paliva, anebo je proces hydrokrakování veden tak, aby tyto produkty vznikaly v žádaném poměru. Hydrokrakování ve vysokotlakých hydrogenačních komorách se provozuje z části pro výrobu surovin olejářského průmyslu a zbytek kapacity se využívá k výrobě suroviny pro petrochemický komplex. Hydrokrakovací jednotka, označovaná v litvínovské rafinérii PSP, byla navržena a vybudovaná tak, aby její produkt vyhovoval jako surovina pyrolýzní jednotky petrochemického komplexu a pro potřeby trhu uvolnil dosud zpracovávanou naftu. PSP zahrnuje technologické jednotky vakuové destilace (VD PSP) a štěpné jednotky (ŠJ PSP). Součástí provozních celků PSP jsou i technologické ohřevné pece pro nepřímý ohřev nástříkových surovin, zařízení na sběr a předčištění zaolejovaných vod v CPI separátoru, záložní diesela agregát požárního systému a bezpečnostní hořák - fléra, kde dochází k bezpečnostnímu spalování plynů.

Jednotka vakuové destilace

Surovinou pro jednotku vakuové destilace je zbytek z atmosférické destilace ropy na KB NRL, tj. mazut, který se vakuově rozdestiluje na vakuový plynový olej a několik olejových frakcí a destilačním zbytkem je asfalt. Vakuová destilace je fyzikální proces, při kterém se z mazutu odpařují destilátové frakce (zejména frakce pro nástřík na štěpnou jednotku), které mají nízký obsah kovů a nízký obsah uhlíkatého zbytku. Právě s ohledem na vysoký bod varu uhlovodíků ve zbytku atmosférické destilace se odpaření uhlovodíků provádí pod vakuem. Vakuum umožňuje udržovat pracovní teplotu ve spodku kolony a v prostoru nástříku na nízké úrovni, které odpovídají ještě teplotám, při kterých nedochází k tepelnému rozkladu a tím ke tvorbě koxu v koloně. Navíc se do spodku kolony vstříkuje pára (tzv. stripovací), aby se ze zbytku vakuové destilace vystripovaly lehké složky, které se neodpařily v odpařovací (nástříkové) zóně kolony - pára snižuje parciální tlak uhlovodíků. Při použití páry do vlásenek v peci a páry stripovací se hovoří o "vlhkém způsobu" provozu. K dosažení přijatelného stupně odpaření destilátových podílů ze zbytku se provádí tzv. předdestilace (overflash) v odpařovací zóně, tzn. je odpařováno více, než je teoreticky zapotřebí. Nadbytečné odpařené množství pak kondenzuje na náplňovém loži nad odpařovací zónou. Destilátové podíly se po vstupu do odpařovací zóny odpaří, zatímco těžší frakce stékají po pěti stripovacích patrech do spodku kolony. Páry z odpařovací zóny jsou kondenzovány zpětnými toky v horních částech kolony a frakcionací se vyrábí:

VPO - vakuový plynový olej
LDV - lehký vakuový destilát
TDV - těžký vakuový destilát
CD - černý destilát
VZ - vakuový zbytek

Pro distribuci jednotlivých zpětných toků přes lože jsou použity rozdělovače s rozprašovacími tryskami. Kapalina se shromažďuje na komínových patrech. Náplňové sekce značně zvyšují účinnost destilace a odtahované destiláty jsou zcela prosté strženého asfaltu a nečistot obsahujících kovy, které jsou katalytickými jedy pro katalyzátory na ŠJ PSP. Pára, použitá při

“mokrém způsobu”, malé množství uhlovodíkových par, které odchází přes hlavu kolony, kondenzují ve vodních chladičích vakuového systému a stékají do separátoru, kde se odděluje voda a zkapalněné uhlovodíky. Nezkondenzované plyny (NKP) z vakuového systému a plyny z Visbreakingu (VBU) jsou vedeny na vypírku kyselých plynů (Sweet-Vac) – to je technologie na odstraňování kyselých podílů z uhlovodíkových plynů. Hlavním zařízením je jednoduchá vypírací kolona se vstupem plynu pod spodní výplň a nástřikem vypírací vody na hlavu kolony. Kyselé podíly se vypírají nástřikem čpavkové vody. Čpavková voda vypírá z plynu H_2S a CO_2 , vypírací voda odstraňuje z plynu NH_3 . Plyny jsou odtahovány a spalovány v nástřikové peci nebo na polním hořáku. Vakuum se v koloně udržuje kombinovaným systémem parních ejektorů a vodokružných čerpadel. Tlakový spád mezi kondenzačním systémem a odpařovací zónou má velký význam. Smyslem provozu za vakua je dosažení nízkého efektivního tlaku (hlubokého vakua) v odpařovací zóně.

Štěpná jednotka

ŠJ PSP zpracovává vakuový destilát, dodávaný z jednotky vakuové destilace, a vyrábí z něj surovinu pro etylenovou jednotku a destiláty. Ve štěpné sekci se olejový destilát hydrogenačně rafinuje (odstranění organické síry, dusíku a kyslíku) a hydrokrakuje na definovanou úroveň konverze. Jedná se o katalytický proces. Vyrobená směs kapaliny a par se separuje na specifikované produkty - lehký benzin, těžký benzin, střední destilát a surovinu pro olefinovou jednotku - separace probíhá ve frakcionační sekci. Vedlejším produktem je kyselý bohatý plyn, který se dále upravuje v methyldiethanolaminové vypírce (M-DEA). M-DEA ve vodném roztoku slouží k odstraňování sulfanu. Tím se vyrobí odsířený bohatý plyn, který odchází do dělení bohatých plynů. Nasycený M-DEA je z vypírky bohatého plynu odváděn k regeneraci do regenerační kolony, kde působením tepla a vodní páry dojde k uvolnění kyselého plynu z nasyceného M-DEA. Regenerovaný M-DEA je veden zpět do systému vypírky bohatého plynu. Kyselý plyn je zaveden k dalšímu zpracování na výrobu kapalné síry. Kyselá voda, která vzniká hlavně ve štěpné jednotce, se v jednotce úpravy kyselé vody stripuje, čímž vzniká vystripovaná voda, která se odpouští do čistírny odpadních vod. Účelem jednotky pro stripování kyselé vody je odstranit uhlovodíky, čpavek a sulfan z kontaminovaných proudů vody ze všech procesních jednotek.

3. Katalytický kontinuální reforming (CCR)

Jednotka CCR zpracovává větší část těžké benzinové frakce z redestilace KB NRL a případně těžký benzin z procesu hydrokrakování ŠJ PSP. Účelem jednotky je vyrábět vysooktanový, aromatickými uhlovodíky bohatý reformát, jako hlavní složku pro mísení automobilových benzinů. Proces používá technologii pohyblivého se katalyzátorového lože. Benzinová surovina pro CCR obsahuje všeobecně parafinické, naftenické a aromatické uhlovodíky. Nafteny se konvertují na aromáty rychle a účinně. Parafíny se konvertují nesnadno a i při ostřejších podmínkách je konverze pomalá a neúčinná. V tomto procesu je konverze dosaženo průchodem benzínu přes zvolna se pohyblivý bimetalické katalyzátorové lože ve čtyřech adiabatických reaktorech v přítomnosti vodíku při poměrně vysokých teplotách a nízkém tlaku. Pro tuto reformingovou jednotku se používá katalyzátor, který je v konstantním množství z reakční sekce odtahován a je následně regenerován v nepřetržitě pracující regenerační jednotce a zregenerovaný je vrácen zpět do reakční sekce. Účelem regenerace je udržet stálou aktivitu katalyzátoru. Znamená to odstranit koks, který se v reaktorech na katalyzátoru tvoří. Výstupními produkty reformovacího procesu jsou kromě vysokooktanového reformátu také vodíkový plyn a kapalný propan-butan, označený jako LPG. Součástí výroby CCR jsou i technologické ohřevné pece pro nepřímý ohřev nástřikových surovin

4. Atmosférická a vakuová destilace (AVD)

Jednotka atmosféricko-vakuové destilace, jejíž maximální kapacita zpracování ropy je 205 tun/hodinu (1,796 milionů tun ropy za rok). Jedná se o kombinovanou jednotku určenou k destilaci ropy, což je fyzikální proces, při kterém dochází k rozdělení látek na základě jejich různých bodů varu. Účelem AVD je výroba specifikovaných finálních výrobků a poloproduktů pro další zpracování. Součástí provozních celků AVD jsou i technologické ohřevné pece pro nepřímý ohřev nástřikových surovin.

Na jednotce atmosféricko vakuové destilace (AVD) je umístěn striper kyselých vod, kde se zpracovávají kyselé vody vznikající na výrobních hydrogenační komora 11, D destilace, hydrogenace plynového oleje komora 5/6, Clausovy jednotky a AVD.

Atmosférická destilace

Na atmosférické destilaci se získávají benzinové frakce (lehký a těžký benzin), petrolej, plynový olej a atmosférický zbytek (mazut). Lehká benzinová frakce po stabilizaci slouží jako surovina pro petrochemický průmysl. Těžká benzinová frakce je dále zpracovávána na jednotce hydrogenační rafinace benzínu KB NRL. Frakce petroleje a plynového oleje jsou zpracovávány na hydrogenační rafinaci plynového oleje komory 5,6.

Vakuová destilace

Na vakuové destilaci se mazut rozdestiluje na vakuový plynový olej, tři olejové frakce a vakuový zbytek (asfalt). Vakuový plynový olej je nástřikovou surovinou pro hydrogenační rafinaci plynového oleje komory 5,6. Olejová frakce I a II jsou vstupní surovinou pro výrobu olejových hydrogenátů na vysokotlakých hydrogenačních rafinacích komory 11 a 12 nebo na štěpné jednotce PSP. Olejová frakce III slouží jako surovina pro vakuovou destilaci PSP nebo jako komponenta pro výrobu topných olejů. Vakuový zbytek je společně s vakuovým zbytkem a černým destilátem z VD PSP (případně se zbytkem z jednotky visbrekingu) zpracováván na jednotce oxidace asfaltu. Jednotka má i louhovou rafinaci k odstranění sulfanu a nižších merkaptanů z lehkých benzinových frakcí a jejich stabilizaci, kde se oddestiluje propan-butanová frakce a vypírku kyselých plynů – technologii na odstraňování kyselých podílů z uhlovodíkových plynů. Hlavním zařízením je jednoduchá vypírací kolona se vstupem plynu pod spodní výplň a nástřikem vypírací vody na hlavu kolony. Kyselé podíly se vypírají nástřikem čpavkové vody.

Příprava surové ropy před samotnou destilací

Těžná ropa se obvykle získává ve směsi s ložiskovou vodou, hlínou, pískem a jinými nečistotami. Před jejím zpracováním rafinérskými procesy je proto nutné, aby z ní byly téměř úplně odstraněny mechanické nečistoty a aby byl co nejvíce snížen obsah vody a solí. Větší obsah vody v ropě vede ke zvyšování spotřeby tepla při destilačním zpracování a spotřeby chladicí vody při kondenzaci a chlazení. Nerovnoměrný obsah vody znemožňuje udržet konstantní teplotu na výstupu z predehřivače (pece) a stabilní technologický režim destilační kolony. Náhlý vývoj vodních par může poškodit výplň destilačních kolon. Mechanické nečistoty a soli v ropě vedou k jejich usazování ve výměnících, což zhoršuje výměnu tepla, k usazování ve vlásenkách pece, kde podporují koksování suroviny, místní přehřívání a propalování vlásenek. Jejich obsah v destilačních zbytcích zhoršuje vlastnosti topných olejů a asfaltu. Závažný je obsah rozpustných solí v ložiskové vodě nacházející se v ropě, zejména síranů a chloridů. Síraný vylučují při ohřevu ropy tuhé usazeniny ve výměnících a ve vlásenkách pece. Chloridy jsou nebezpečné zejména z hlediska koroze destilačního zařízení. Z důvodu minimalizace chloridové koroze se proto pomocí elektrostatického pole v nové odsolovací stanici (NOS) zbavuje surová ropa chloridů ještě před procesem destilace.

Elektrostatickým odsolováním ropné suroviny na nové odsolovací stanici dochází současně ke snižování obsahu stopových prvků, např. arzenu, železa, niklu, vanadu, vápníku, sodíku aj. To má podstatný význam u následujících katalytických procesů, např. u reformování. Při procesu odsolování přecházejí rozpustné anorganické soli z ropy (ložiskové vody) do přídavné vody a po elektrostatickém oddělení vody od ropy odcházejí tyto soli z odsolovače s vodou jako tzv. solanka.

5. Visbreaking (VBU)

Jednotka VBU patří mezi moderní procesy hlubokého zpracování ropy, zaměřené na získávání vysokých výtěžků, tzv. světlých produktů, na úkor produkce topných olejů. Je to proces termického nekatalytického štěpení zbytků z vakuové destilace PSP, případně přebytků asfaltu z AVD. Ty začnou krakovat již v procesní peci, kde se ohřívají na vysokou teplotu. Krakování pokračuje ještě v následně zařazeném reaktoru. Reakční zplodiny se zavádějí do destilační sekce, z jejíž atmosférické části se odebírají plynné uhlovodíky (zpracováváné s ostatními rafinérskými uhlovodíkovými plyny), benzin a plynový olej, zbytek je zaveden do vakuové destilace, z níž se odebírá vakuový plynový olej a olejový destilát. Destilační zbytek vakuové destilace je surovinou pro výrobu vodíku parciální oxidací, případně se přidává do suroviny pro oxidaci asfaltu nebo vymíchává do těžkého topného oleje. Kapalné destiláty se hydrogenačně odsířují a jsou složkami pro výrobu motorových paliv, neodsířené vakuové destiláty se používají k vymíchávání těžkého topného oleje. Součástí VBU je jednotka recontactingu určená pro zpracování nízkotlakých plynů z VBU obsahujících zvýšený obsah zapáchajících sirných látek, sulfanu a merkaptanů, neboť

merkaptany, na rozdíl od sulfanu, nelze z plynu odstranit vypíráním roztokem MEA. Nezkondenzované plyny (NKP) z vakuového systému VBU jsou vedeny na vypírku kyselých plynů – technologii na odstraňování kyselých podílů z uhlovodíkových plynů provozovanou na jednotce vakuové destilace PSP. Součástí výroby VBU je i technologická ohřevná pec pro nepřímý ohřev nástřikové suroviny.

6. Hydrogenační rafinační jednotky – komory 11 a 12

Jednotky hydrogenační rafinace slouží k zušlechťování primárních výrobků z ropy. Účelem procesu je snižování obsahu dusíkatých, sirných a kyslíkatých organických sloučenin a také aromatických a částečně i nenasycených uhlovodíků tak, aby byl získán kvalitní produkt pro destilaci. Základem hydrogenačně rafinačních procesů jsou zvláště reakce mezi vodíkem, který je hlavní složkou cirkulačního plynu a organickými sloučeninami síry, dusíku a kyslíku, jakož i nenasycenými uhlovodíky. Reakce probíhají za přítomnosti různých druhů katalyzátorů a za pracovních podmínek specifických pro jednotlivé technologické postupy. Výslednými produkty těchto reakcí jsou zejména sulfan, čpavek a voda. V průběhu jednotlivých procesů, v závislosti na pracovních podmínkách, probíhají vedle hlavních reakcí i reakce vedlejší, jako je štěpení, provázené tvorbou plynných uhlovodíků. Při zpracování olejových vakuových destilátů dochází i k hluboké uhlovodíkové přeměně, charakterizované štěpením vysokomolekulárních látek, izomerací rozvětvených uhlovodíků a nasycením aromatických uhlovodíků.

Hydrogenační komory 11 a 12 zpracovávají olejové frakce I a II z vakuové destilace AVD, případně vakuové destiláty z vakuové destilace PSP. Hlavním účelem hydrogenační rafinace olejových vakuových destilátů je připravit surovinu pro výrobu jakostních mazacích olejů.

Účelem vysokotlaké hydrogenační rafinace, je především odbourání nežádoucích sirných sloučenin. V menší míře dochází též k rafinaci dusíkatých a kyslíkatých sloučenin a k mírné hydrogenaci aromátů. Destilát a boční odběr jsou využívány k výrobě motorových paliv. Součástí provozních celků komora 11 a komora 12 jsou i technologické ohřevné pece pro nepřímý ohřev nástřikových surovin.

7. Benzinové destilace C a D

Při provozu hydrogenačních komor 11 a 12 dochází k rozštěpení uhlovodíků obsažených v olejových vakuových frakcích za účelem získání komponentů pro mazací oleje. Tyto komponenty se pak dále zpracovávají na destilačních jednotkách C destilace (při provozu komory 12) a D destilace (při provozu komory 11), kde dochází k rozdestilování hydrogenovaných olejových frakcí na požadované produkty na základě různých bodů varu – destilát, boční destilát a zbytek, a to dle předem stanovených parametrů v závislosti na druhu zpracovávané suroviny. Součástí provozních celků benzinových destilací jsou i technologické ohřevné pece pro nepřímý ohřev nástřikových surovin.

8. Hydrogenační rafinace plynového oleje – komora 5,6

Jednotka hydrogenační rafinace plynového oleje je vybudována v prostoru komor č. 5 a 6 a zpracovává atmosférický plynový olej, vakuový plynový olej a petrolejovou frakci z jednotky AVD a vakuový plynový olej z VD PSP. Účelem zařízení je odsíření komponent motorové nafty na nižší obsah síry. Proces odsíření probíhá ve středotlaké jednotce za použití katalyzátoru a vodíkového plynu. Vznikající sulfan se vypírá z vodíkového plynu roztokem monoetanolaminu. Hydrogenovaná frakce na výstupu je komponentou pro mísení motorové nafty. Benzinová frakce vystupující jako destilát je použita pro výrobu automobilových benzinů. Součástí výroby komora 5,6 jsou i technologické ohřevné pece pro nepřímý ohřev nástřikových surovin.

9. Oxidace asfaltu (OXA)

Proces OXA je, spolu s technologií Visbreaking, posledním stupněm zpracování ropy. Účelem provozní jednotky OXA je výroba tzv. polofoukaných asfaltů. Vedlejším produktem je výroba páry. Při výrobě asfaltů pomocí oxidace vakuového zbytku nebo směsi vakuového zbytku s dalšími složkami, je možno dosáhnout vyšší kvality asfaltu než obvyklou vakuovou destilací. Při oxidační metodě dochází k částečné změně struktury suroviny, tímto procesem je možno ovlivňovat některé požadované vlastnosti asfaltu. Dochází k přeměně monocykloaromátů, bicykloaromátů a pryskyřic rozpustných v benzenu na asfaltény. Parafinické a naftenické uhlovodíky, obsažené v nástřikovaném produktu pro oxidaci, podléhají pouze nepatrným změnám. Při oxidaci dochází tedy ke zvýšení obsahu asfalténů a jejich molekulové hmotnosti při téměř nezměněném obsahu parafínů. Současně se snižuje

podíl aromátů a pryskyřic, přičemž rovněž stoupá jejich molekulová hmotnost. Při oxidaci se také tvoří štěpné produkty, např. voda, lehké uhlovodíky, sulfan, organické kyseliny a štěpné oleje (vyfoukané oleje). Součástí výroby oxidace asfaltu je i incinerátor pro spalení odplynu oxidace.

10. Louhová rafinace benzínu

Výrobní rafinace benzínu slouží k vypírání sulfanu hydroxidem sodným z primárních benzínů a z benzínů podrobených hydrogenační rafinaci. Louhová rafinace (pračka) benzínů má dva stupně louhové rafinace. V prvním oběhu se odstraní z benzínu louhem hlavní podíl nežádoucích nečistot, zejména sulfanu a ve druhém oběhu se rafinace louhem dokončí odstraněním zbytků příměsí. V dalším stupni ve vodním oběhu je vyrafinovaný benzin vypírán vodou, z benzínu se vyperou zbytky louhu a solí. Čistý vyrafinovaný benzin je skladován v zásobní nádrži, odkud se čerpá k dalšímu zpracování. Voda z pračky se vypouští do jímky odpadních ropných vod.

11. Výrobní tekutých plynů (VTP)

Výrobní tekutých plynů slouží ke zpracování bohatých plynů dodávaných do VTP z navazujících výroben produkujících bohaté plyny. Názvem bohaté plyny jsou nazývány odplyny bohaté na uhlovodíky, které vznikají při procesech destilace, hydrogenace, aromatizace ropných surovin, meziproduktů a produktů. Podle tlaku, při kterém plyny vstupují do VTP, se dělí na nízkotlaké (NTBP) a tlakové (TBP). Bohatý plyn nízkotlaký se podrobuje nejprve rafinaci od kyselých složek (H_2S , CO_2) praním monoetanolaminem (MEA) a hydroxidem sodným. Tlakový bohatý plyn se podrobuje obvykle jen vypírce MEA. Vyrafinovaný bohatý plyn je v dalším stupni stlačen a ochlazen a směs plynu a kapaliny je podrobena tlakové rektifikaci za účelem získání zbytkového plynu, propanu, směsi n-butanu a i-butanu a pentanové frakce. Zbytkový plyn je pak dodáván do KB NRL, kde se míchá se zemním plynem a používá se k topení v pecích pod názvem rafinérský topný plyn. Používá se rovněž pro tlakování nádrží ve skladu tekutých plynů. Propan (technicky čistý) se dodává k odasfaltování, selektivní rafinaci olejů pro speciální účely v metalurgii a k topným účelům. Směs n-butanu a i-butanu je užívána k topným účelům. Propan a směs butanů se používají k přípravě propan-butanu, který se používá hlavně k topným účelům. Pentanová frakce se používá jako komponenta při výrobě automobilových benzínů. Část vyrobených tekutých plynů se používá jako surovina pro pyrolyzování v etylénové jednotce. Kromě bohatého plynu je do VTP dodáván odsířený bohatý plyn ze štěpné jednotky PSP a tekutý plyn z AVD, NRL a stabilizace. Tekutý plyn z NRL se používá přímo k mísení propan-butanu nebo je možné jeho přepracování v dělicí řadě. Tekuté plyny z AVD a stabilizace se obvykle dodávají do skladu tekutých plynů. Nasycený MEA je z praček bohatých plynů odváděn k regeneraci do regeneračních kolon, kde působením tepla a vodní páry dojde k uvolnění kyselých plynů z nasyceného MEA. Regenerovaný MEA je veden zpět do systému vypírky bohatých plynů. Kyselé plyny jsou zavedeny k dalšímu zpracování na výrobu kapalné síry. Součástí výroby VTP je i bezpečnostní hořák – fléra, kde dochází k bezpečnostnímu spalování plynů.

12. Výrobní síry

Sulfan, který je produktem hydrorafinačních i termických rafinérských procesů a procesu výroby zplyňování mazutu, se přeměňuje na elementární síru v procesu Claus. Ten spočívá v řízeném spalování části sulfanu tak, aby vzniklý oxid siřičitý reagoval se zbývajícím sulfanem za vzniku vodní páry a síry a v odpadním plynu nebyl již přítomen ani sulfan, ani oxid siřičitý. Při nedodržení této podmínky by došlo k sirným emisím do ovzduší buď ve formě zbytkového sulfanu, nebo oxidu siřičitého. Výrobní se skládá ze tří Clausových jednotek (Claus 2, Claus 3, Claus 4 - jednotka Claus 2 je uvedena do dlouhodobé zálohy a s jejím dalším využitím není uvažováno), z jednotky Sulfreen a z termického incinerátoru.

Clausovy jednotky slouží k přeměně sulfanu na síru. Ve vyzděné komoře těchto jednotek se spaluje sirovodíkový plyn se vzduchem (stechiometrický poměr) za vzniku síry, oxidu siřičitého a vodní páry. Síra je odlučována po ochlazení v kondenzátorech, zbývajícím procesním plynem s obsahem sulfanu a oxidu siřičitého reaguje na katalyzátoru za vzniku síry a vodní páry.

Jednotka Sulfreen zajišťuje zpracování koncových plynů z Clausových jednotek. Je tvořena v podstatě ze dvou reaktorových systémů a příslušného zařízení pro regeneraci, jako je chladič regeneračního plynu (slouží zároveň jako kondenzátor síry), odlučovač síry, dmychadlo regeneračního plynu a výměník tepla (ten je součástí koncového spalování).

Reaktory této jednotky pracují střídavě v pracovní a regenerační periodě. Při pracovní periodě proudí koncové plyny z Clausů přes náplň katalyzátoru zdola nahoru a vznikající síra je sorbována náplní reaktoru. Náplň druhého reaktoru je v téže době regenerována proudícím regeneračním plynem protékajícím reaktorem shora dolů a sytícím se desorbovanou sírou. Po vlastní regeneraci probíhá ještě chlazení katalyzátoru z regenerační na pracovní teplotu. Pracovní a regenerační režim probíhá zcela automaticky v 7 krocích a po 30 hodinách se u reaktorů vystřídá.

Zařízení termického incinerátoru slouží především k oxidaci toxických sloučenin obsažených v odplynech na méně škodlivé látky. V případě incinerace odplynů odcházejících z jednotky Sulfreen (z Clausových jednotek výroby síry) se jedná o konverzi toxických sloučenin síry (H_2S , COS , CS_2 , páry síry) na méně škodlivý SO_2 . Termická incinerace je založena na oxidaci těchto sloučenin při dostatečně vysoké teplotě. Jelikož odplyny z Clausových jednotek a z jednotky Sulfreen samy o sobě nehoří, dosahuje se potřebné teploty současným spalováním zemního plynu s dostatečným přebytkem vzduchu. Vzhledem k tomu, že během oxidačního procesu může vzniknout i malé množství SO_3 , je důsledně dbáno, aby teplota vnitřních ocelových povrchů neklesla pod $140^\circ C$. V opačném případě by docházelo k lokální kondenzaci kyseliny sírové a značným korozním vlivům. Spaliny vystupující ze spalovací komory incinerátoru se chladí a předané teplo se využívá k výrobě páry a k ohřevu regeneračního plynu, používaného v procesu Sulfreen.

13. Sklady a expedice

Rafinérie Litvínov je vybavena nadzemními nádržemi pro skladování ropy a dalších surovin, poloproduktů i konečných produktů kromě zkapalněných uhlovodíkových plynů, které se skladují v podzemních nádržích. Část produkce motorových paliv se expeduje produktovody, část je dopravovaná železničními cisternami a zbývající množství silničními cisternami. K expedici výrobků a ke stáčení surovin a pomocných látek je vybavena plnicím a stáčecím zařízením železničních i silničních cisteren s potřebnou kapacitou.

Seznam tankovišť a zařízení na plnění a stáčení:

- a) Tankoviště A: Skladování produktů a meziproductů - těžké ropné frakce, asfalty, hydrogenáty, zbytky destilace
- b) Tankoviště B: Skladování produktů a meziproductů - střední ropné frakce, plynový olej, extralehký topný olej
- c) Tankoviště C: Skladování produktů a meziproductů - střední ropné frakce, cyklový olej, C9 frakce, zaolejovaná voda, použité kuchyňské oleje (UCO)
- d) Tankoviště D: Skladování produktů a meziproductů - benzinové frakce, MEŘO, petrolej, naftové frakce, alkylát; MTBE, ETBE, včetně dieselagregátu požárního systému čerpací stanice v bloku 45
- e) Tankoviště E: Skladování produktů a meziproductů - benzinové frakce, MTBE, ETBE; včetně benzinového blendru v bloku 57 a dieselagregátu požárního systému čerpací stanice v bloku 57
- f) Tankoviště F: Skladování produktů a meziproductů - automobilové benziny a komponenty, bioethanol, zaolejovaná voda, petrolej, motorová nafta a komponenty; včetně naftového blendru v bloku 55, nádrží aditiv a stáčení aditiv z automobilových cisteren v bloku 46
- g) Tankoviště G: Skladování produktů a meziproductů – motorová nafta a komponenty
- h) Tankoviště M: Skladování produktů a meziproductů – těžké frakce, topné oleje
- i) Tankoviště R: Skladování produktů a meziproductů – střední destiláty, motorová nafta
- j) Tankoviště PSP PS 1311: Skladování produktů a meziproductů – nástřiková surovina pro hydrokrak, zbytky destilace
- k) Tankoviště PSP PS 1380: Skladování produktů a meziproductů – hydrokrakát, včetně dieselagregátu požárního systému čerpací stanice v bloku
- l) Tankoviště blok 44: Skladování produktů a meziproductů – benzinové frakce, louhové hospodářství
- m) Tankoviště LPG: Skladování produktů a meziproductů - zkapalněné uhlovodíkové plyny
- n) Tankoviště Jiřetín (včetně tanku TR F): Skladování surovin, produktů a meziproductů – ropa, benziny, nafta, slop, včetně 2 dieselagregátů požárního systému čerpací stanice v bloku 67
- o) Tankoviště blok 43: Skladování produktů - síra
- p) Plnění železničních cisteren na koleji č. 70 v bloku 33: topné oleje, olejové hydrogenáty

- q) Plnění železničních cisteren na koleji č. 72 v bloku 33: nafta, plynové oleje
- r) Plnění železničních cisteren na koleji č. 120 v bloku 46: benziny, nafta
- s) Plnění železničních cisteren na koleji č. 121 v bloku 46: benziny, nafta, petrolej
- t) Plnění a stáčení železničních cisteren na koleji č. 151 v bloku 55: zkapalněné uhlovodíkové plyny LPG
- u) Plnění železničních cisteren na koleji č. 36c v bloku 43: síra
- v) Plnění silničních cisteren – silniční terminál blok 69: benzin, nafta, petrolej, topný olej, plynový olej
- w) Plnění silničních cisteren – blok 34: asfalty
- x) Plnění silničních cisteren – blok 43: síra
- y) Plnění silničních cisteren – blok 55: zkapalněné uhlovodíkové plyny LPG
- z) Stáčení železničních cisteren na koleji 69 v bloku 33: MEŘO, lehký cyklový olej, topný olej, C9 frakce, vakuové destiláty, plynové oleje, extralehký topný olej, použité kuchyňské oleje (UCO)
- aa) Stáčení železničních cisteren na koleji 123 v bloku 46: benzinové frakce, bioethanol, MTBE, nafta
- bb) Stáčení železničních cisteren na koleji 106 v bloku 47: benzinové frakce
- cc) Stáčení železničních cisteren na koleji 67b případně z automobilových cisteren v bloku 23: NaOH, perchlorethylen
- dd) Stáčení železničních cisteren na koleji 88: NaOH
- ee) Stáčení železničních cisteren na koleji 72: NaOH

14. Jednotka zpětného získávání uhlovodíkových par ze skladovacích tanků a plnicích zařízení (VRU)

Jednotka VRU je zařízení k zachycování emisí uhlovodíků z výrobních tanků a nádrží benzínu a k zachycování par z distribuce benzínu. Princip činnosti této jednotky spočívá v následujících krocích:

Adsorpce

Uhlovodíkové odplyny z vyrovnávacího membránového zásobníku jsou vedeny přes ventilátor do jednoho ze dvou adsorbérů s aktivním uhlím, na kterém se uhlovodíky adsorbují. Vyčištěný vzduch odchází z adsorbéru do atmosféry. Kontinuální provoz těchto dvou paralelních adsorbérů je zajištěn tak, že zatímco jeden adsorbér zachycuje uhlovodíky (adsorpční fáze), druhý se regeneruje (desorpční fáze). Přepínání probíhá automaticky.

Regenerace

Regenerace aktivního uhlí probíhá za vakua. Nasycené lože se přepne na sací stranu vývěvy a pod vakuem se uhlovodíky uvolňují z aktivního uhlí a stlačí na atmosférický tlak.

Absorpce

Od vývěv postupují páry uhlovodíků do separátoru, kde se odlučuje pracovní kapalina ze směsi pára/kapalina pod atmosférickým tlakem. Pracovní kapalina se čerpá čerpadlem přes výměník zpět do vývěvy, páry se vedou do absorpční kolony. K absorpci se používá reformátu, který je cirkulován přes skladovací nádrže. Neabsorbovatelné uhlovodíky a vzduch se vedou zpět na adsorbér, který je právě nastaven na adsorpci par.

15. Blending automobilových benzinů

Jednotka mísení automobilových benzinů zajišťuje kontinuální výrobu bezolovnatých automobilových benzinů a nízkosírných bezolovnatých benzinů, jejich skladování a dodávku na jednotlivá expediční místa. Komponenty pro mísení benzinů jsou z větší části dodávány kontinuálně přímo z výrobních jednotek, zbytek přichází ze skladovacích nádrží. Výroba se provádí kontinuálně ve dvou blendrech. Každý blendr je napojen na vlastní analyzátor a výsledky analýz jsou využívány řídicím systémem DCS k řízení procesu výroby míchaných benzinů.

16. Blending motorové nafty

Principem výroby motorové nafty je přímé mísení vhodných nízkosírných surovin používaných k výrobě motorové nafty v naftovém blendru, skladování ve zvláště určených tancích tak, aby nemohlo dojít ke kontaminaci produkty nižší kvality a následná expedice. Komponenty jsou přiváděny kontinuálně přímo z výrobních jednotek nebo ze skladovacích (rezervních) tanků. Nadbytečná produkce surovin je spotřebována v jiných výrobcích nebo je ukládána do zásobních tanků. Mísení je prováděno kontinuálně v blendru skládajícím se ze sedmi

měřících tratí (4x komponenty a 3x aditiva) a z headeru vybaveného statickým směšovačem. Během výroby (blendování) je poměr komponent a aditiv řízen průtokoměry a regulačními ventily na měřících tratích a hmotnostním průtokoměrem na headeru. Ventily jsou řízeny softwarem BRC přes DCS a to tak, že je udržován zadaný poměr komponent při aktuálním celkovém průtoku. Aditivace je řízena rovněž SW BRC.

17. Havarijní pochodně (HP NRL, HP PSP, HP VTP)

Zařízení havarijní pochodně (zvané též polní hořáky nebo fléry) slouží k bezpečnostnímu spalování (bezpečné likvidaci) uhlovodíkových odplynů a sulfanu z provozu jednotek rafinérie Litvínov, tj. ke spálení plynů z odfuků pojistných ventilů a ke spalování procesních plynů při nestandardních stavech zařízení (najíždění, sjíždění, poruchy apod.). Uhlovodíkové odplyny a případně sulfan se spalováním převádějí na relativně méně škodlivé a nebezpečné komponenty, tj. na CO₂, vodní páru a oxidy síry. Spalování na polním hořáku však musí probíhat tak, aby spalovací režim byl optimální, nedocházelo k úniku nespálených hořlavých plynů a ani ke spalování za zvýšené tmavosti kouře.

Související činnosti

Nakládání s odpadními vodami

Průmyslové odpadní vody, které vznikají ve výrobním komplexu Rafinérie Litvínov, jsou odváděny do zařízení na čištění odpadních vod úseku vodního hospodářství společnosti UNIPETROL RPA, s.r.o., které je tvořeno předčisticím zařízením, nazývaným Blok 22 a biologickou čistírnou odpadních vod. Odpadní vody vznikající při provozu rafinérie jsou čištěny na základě interních předpisů o množství a jakosti druhů odpadních vod. Jednotlivé proudy odpadních vod vznikající v průběhu zpracování ropy jsou zavedeny na biologickou čistírnu odpadních vod, případně je lze zavést na předčištění do Bloku 22, kde je provedena primární separace ropných látek a následně jsou dočištěny na biologické čistírně. Při provozu rafinérie vznikají odpadní vody rozdělené do následujících proudů: solanka z odsolení ropy na jednotce atmosféricko-vakuové destilace ropy, solanka z odsolení ropy na kompaktním bloku rafinérie KB NRL, odolejovaná voda z kompaktního bloku rafinérie KB NRL a jednotky visbreaking, odolejovaná voda z provozního celku vakuové destilace a hydrokraku, sulfidové louhy z louhových praček a zaolejovaná voda z provozních celků tankovišť, silničního terminálu a starého bloku rafinérie. S výjimkou proudů odpadních vod z provozního celku vakuové destilace a hydrokraku, který je předčištěn na separátoru CPI a proudů vody z kompaktního bloku rafinérie a visbreakingu, který je předčištěn odsazením na jednoduchém gravitačním separátoru na KB NRL, nejsou odpadní vody vznikající při provozu rafinérie před vstupem na čistírnu odpadních vod, případně do Bloku 22, žádným způsobem čištěny či z kvalitativního hlediska jinak upravovány. Bilancování celkového množství odpadních vod i bilancování množství jednotlivých proudů je prováděno dle bilančního schématu uvedeného v interních dokumentech čištění odpadních vod na základě údajů z měřidel. Předávací místa mezi úsekem vodního hospodářství a Rafinérií Litvínov pro jednotlivé proudy jsou uvedena v interních dokumentech. Analytická kontrola jednotlivých proudů odpadních vod je prováděna ve stanoveném rozsahu a četnosti laboratořemi společností UNIPETROL RPA, s.r.o.

Srážkové vody zachycené areálovou jednotnou kanalizací z ploch Rafinérie Litvínov jsou svedeny do hlavního systému jednotné kanalizace nebo místně zasakovány. Odpadní vody z jednotné kanalizace jsou před vypuštěním do recipientu čištěny v mechanické čistící stanici (lapač písku, lapač oleje a usazovací nádrže).

Splaškové vody produkované v Rafinérii Litvínov jsou svedené areálovou splaškovou kanalizací do hlavního řádu splaškových vod odtud na biologickou čistírnu odpadních vod úseku vodního hospodářství UNIPETROLu RPA, s.r.o.

Krajský úřad Ústeckého kraje, odbor životního prostředí a zemědělství, Ústí nad Labem, dle § 13 odst. 3 písm. d) zákona o integrované prevenci, stanovuje společnosti UNIPETROL RPA, s.r.o., Litvínov - Záluží 1, PSČ 436 70, IČ 275 97 075, jako provozovateli uvedeného zařízení, závazné podmínky provozu zařízení,

a to pro:

1. Ochrana ovzduší - emisní limity, podmínky monitoringu

1.1. V souladu s § 11 odst. 2 písm. d) zákona č. 201/2012 Sb., o ochraně ovzduší, ve znění novel (dále jen „zákon o ochraně ovzduší“) vydává krajský úřad povolení provozu stacionárních zdrojů v zařízení „**Rafinérie Litvínov**“:

Součástí zařízení „Rafinérie Litvínov“ jsou tyto zdroje znečišťování ovzduší:

A. Rafinérie - vyjmenovaný stacionární zdroj - kód 6.24. přílohy č. 2 k zákonu o ochraně ovzduší (ropná rafinérie, výroba a zpracování petrochemických výrobků)

Součástí „Rafinérie“ jsou tyto výrobní a technologické jednotky:

a. Kompaktní blok Nové rafinérie Litvínov (KB NRL) – ropná destilace, hydrogenační rafinace benzínu, petroleje a plynového oleje, izomerizace, semiregenerativní reforming, včetně fléry NRL

I. KB NRL - severní větev kouřovodu

- Pec 2301 B01 – pec atmosférické destilace ropy, tepelný příkon 62 MW
- Pec 2303 B01 – ohřevná pec hydrogenační rafinace petroleje, tepelný příkon 6,022 MW
- Pec 2304 B01 – ohřevná pec hydrogenační rafinace plynového oleje, tepelný příkon 6,382 MW
- Pec 2304 B02 – reboilovací pec hydrogenační rafinace plynového oleje, tepelný příkon 6,067 MW

V pecích je spalován rafinérský plyn.

II. KB NRL - jižní větev kouřovodu

- Pec 2302 B01 – ohřevná pec hydrogenační rafinace benzínu, tepelný příkon 13,136 MW
- Pec 2302 B02 – reboilovací pec hydrogenační rafinace benzínu, tepelný příkon 11,023 MW
- Pec 2306 B03 – pec semiregenerativního reformingu (tepelný příkon 34,932 MW) je dlouhodobě odstavena z provozu a další využití jednotky není plánováno.

Pece severního a jižního kouřovodu jsou zaústěné do společného komína.

V pecích je spalován rafinérský plyn.

III. Izomerizace PS 05 – pec 2305 B01 o jmenovitém tepelném příkonu 0,506 MW (zaústěná do samostatného komína)

V peci je spalován zemní plyn.

b. Kontinuální katalytický reforming CCR

I. Šachtová pec 1392 B01-04 - zahrnuje 4 samostatné sekce (zaústěné do společného komína)

- 1392 B01 – tepelný příkon 6,118 MW
- 1392 B02 – tepelný příkon 8,824 MW
- 1392 B03 – tepelný příkon 5,176 MW
- 1392 B04 – tepelný příkon 4,118 MW

V peci je možno spalovat rafinérský plyn nebo pouze samostatný zemní plyn.

II. Pec 1392 B05 o jmenovitém tepelném příkonu 3,444 MW (zaústěná do samostatného komína)

V peci je možno spalovat rafinérský plyn nebo pouze samostatný zemní plyn.

III. Regenerační sekce CCR – dochází pouze k vypalování koksu bez využití plyných paliv, odplyny jsou vyústěny do samostatného komína.

c. PSP Příprava surovin pro petrochemii včetně fléry PSP

I. Štěpná jednotka (hydrokrak)

Do společného kouřovodu jsou zaústěny 3 pece:

- Pec 1320 B01 - pec reakční sekce štěpné jednotky, tepelný příkon 8,111 MW
- Pec 1321 B01 – pec debutanizéru, tepelný příkon 6,333 MW
- Pec 1321 B02 – pec frakcionační, tepelný příkon 11,111 MW

V pecích je spalován zemní plyn.

II. Štěpná jednotka (hydrokrak)

- frakcionační pec 1321 B03 o jmenovitém tepelném příkonu 11,111 MW (zaústěná do samostatného komína)

V peci je spalován zemní plyn.

III. Vakuová destilace

- Pec 1310 B01 o jmenovitém tepelném příkonu 25,944 MW (zaústěná do samostatného komína)

V peci je možno spalovat rafinérský plyn nebo pouze samostatný zemní plyn, případně nezkondenzované podíly z vakuotvorných systémů destilací.

d. Visbreaking – jednotka tepelného krakování včetně recontactingu plynů

- **Pec 2320 B01** o jmenovitém tepelném příkonu 26,167 MW (zaústěná do samostatného komína)

V peci je spalován zemní plyn.

e. Atmosféricko-vakuová destilace ropy AVD

Do společného komína jsou zaústěny 2 pece:

- 3420 B01 – atmosférická pec, tepelný příkon 24 MW
- 3420 B02 – vakuová pec, tepelný příkon 12,222 MW

V pecích je spalován rafinérský plyn, případně nezkondenzované podíly z vakuotvorných systémů destilací.

f. Hydrogenační rafinace plynového oleje komora 5,6

Pec nástřiku a pec reboilovací jsou zaústěny do společného komína:

- 3620 B01 – pec nástřiku, tepelný příkon 8,118 MW
- 3620 B02 – reboilovací pec, tepelný příkon 4,118 MW

V pecích je spalován rafinérský plyn.

g. Hydrogenační rafinace vakuových destilátů - komora 11

- Komora 11 – pec 3611 B01, tepelný příkon 8,494 MW (pec je zaústěná do samostatného komína)

V peci je spalován zemní plyn.

h. Hydrogenační rafinace vakuových destilátů - komora 12

- Komora 12 – pec 3612 B01, tepelný příkon 8,494 MW (pec je zaústěná do samostatného komína)

V peci je spalován zemní plyn. Jednotka je v dlouhodobé záloze.

i. Destilační jednotka hydrogenáčnických komor – destilace C

j. Destilační jednotka hydrogenáčnických komor – destilace D

Pec C destilace a pec D destilace jsou zaústěny do společného komína:

- C destilace hydrogenáčnické komory 12 – přehřívací pec 3412 B01, tepelný příkon 4,706 MW (dlouhodobě v záloze)
- D destilace hydrogenáčnické komory 11 – přehřívací pec 3411 B01, tepelný příkon 7,353 MW

V pecích je spalován rafinérský plyn.

k. Oxidace asfaltu

- pec - termický incinerátor 3430 B01

V peci je spalován zemní plyn společně s odplynem z výroby oxidace asfaltu.

I. Rafinace benzínu - louhové praní

m. Výroba zkapalněných plynů LPG - odsíření a dělení plynů včetně regenerace MEA a fléry LPG

B. Výroba síry - Clausův proces včetně Sulfreenu a termického incinerátoru - vyjmenovaný stacionární zdroj - kód 6.13. přílohy č. 2 k zákonu o ochraně ovzduší (výroba síry - Clausův proces)

Součástí „Výroby síry“ jsou tyto výrobní a technologické jednotky:

a) 3 ks Clausovy jednotky

- Pec jednotky Claus 2 – 4312 B01 (dlouhodobě v záloze)
- Pec jednotky Claus 3 – 4313 B01
- Pec jednotky Claus 4 – 4314 B01

V pecích jsou spalovány kyselé plyny. Pilotní hořáky spalují zemní plyn.

b) Jednotka Sulfreeen

c) Termický incinerátor – 4320 B02

V incinerátoru je spalován zemní plyn současně s odplynem ze Sulfreenu nebo z Clausových jednotek

C. Tankoviště - vyjmenované stacionární zdroje - kód 6.25. přílohy č. 2 k zákonu o ochraně ovzduší (skladování petrochemických výrobků a jiných kapalných organických látek o objemu nad 1000 m³ nebo skladovací nádrže s ročním objemem výtoče nad 10 000 m³ a manipulace)

Součástí „Tankovišť“ jsou tyto skladovací nádrže, plnicí a stáčecí zařízení:

a) Tankoviště A: Skladování produktů a meziproduktů

b) Tankoviště B: Skladování produktů a meziproduktů

c) Tankoviště C: Skladování produktů a meziproduktů

d) Tankoviště D: Skladování produktů a meziproduktů

e) Tankoviště E: Skladování produktů a meziproduktů (vyjma automobilových benzinů)

f) Tankoviště F: Skladování produktů a meziproduktů (vyjma automobilových benzinů) včetně naftového blendru v bloku 55

g) Tankoviště G: Skladování produktů a meziproduktů

h) Tankoviště M: Skladování produktů a meziproduktů

i) Tankoviště R: Skladování produktů a meziproduktů

j) Tankoviště PSP PS 1311: Skladování produktů a meziproduktů

k) Tankoviště PSP PS 1380: Skladování produktů a meziproduktů

l) Tankoviště LPG: Skladování produktů a meziproduktů

m) Tankoviště Jiřetín včetně tanku TR F: Skladování surovin, produktů a meziproduktů (vyjma automobilových benzinů)

n) Tankoviště blok 43: Skladování produktů

o) Tankoviště blok 44: Skladování produktů a meziproduktů

p) Plnění železničních cisteren na koleji č. 70 v bloku 33

q) Plnění železničních cisteren na koleji č. 72 v bloku 33

r) Plnění železničních cisteren na koleji č. 121 v bloku 46 (vyjma automobilových benzinů)

s) Plnění a stáčení železničních cisteren na koleji 151 v bloku 55

t) Plnění železničních cisteren na koleji č. 36c v bloku 43

u) Plnění silničních cisteren – silniční terminál blok 69 (vyjma automobilových benzinů)

v) Plnění silničních cisteren – blok 34

w) Plnění silničních cisteren – blok 43

x) Plnění silničních cisteren – blok 55

y) Stáčení železničních cisteren na koleji 69 v bloku 33

z) Stáčení železničních cisteren na koleji 123 v bloku 46

aa) Stáčení železničních cisteren na koleji 106 v bloku 47

- bb) Stáčení silničních cisteren v bloku 46
- cc) Stáčení železničních cisteren na koleji 67b, případně silničních cisteren v bloku 23
- dd) Stáčení železničních cisteren na koleji 88
- ee) Stáčení železničních cisteren na koleji 72
- ff) Plnění železničních cisteren na koleji č. 120 v bloku 46 (vyjma automobilových benzinů)

D. Terminály - vyjmenované stacionární zdroje - kód 10.1. přílohy č. 2 k zákonu o ochraně ovzduší (terminály na skladování benzínu)

Součástí „Terminálů“ jsou tyto skladovací nádrže a plnicí zařízení:

- a) **Tankoviště E:** Skladování automobilových benzinů včetně benzinového blendru v bloku 57
- b) **Tankoviště F:** Skladování automobilových benzinů
- c) **Tankoviště Jiřetín:** Skladování automobilových benzinů
- d) **Plnění železničních cisteren na koleji č. 120 v bloku 46** – automobilové benziny
- e) **Plnění železničních cisteren na koleji č. 121 v bloku 46** – automobilové benziny
- f) **Plnění silničních cisteren – silniční terminál blok 69** – automobilové benziny
- g) **VRU – jednotka rekuperace plynů a par uhlovodíků** – zařízení k zachycování a rekuperaci uhlovodíkových plynů a par ze skladovacích nádrží, z plnění železničních a automobilových cisteren (zařízení není zdroj znečišťování ovzduší, slouží k omezení emisí VOC).

Jednotka VRU je součástí zařízení „Rafinérie Litvínov“ a je napojena a zpracovává vstupy z vyjmenovaných stacionárních zdrojů uvedených v příloze č. 2 k zákonu 201/2012 Sb. o ochraně ovzduší pod kódem 10.1. Terminály na skladování benzínu a 6.25. Skladování petrochemických výrobků a jiných kapalných organických látek o objemu nad 1 000 m³ nebo skladovací nádrže s ročním objemem výtoče nad 10 000 m³ a manipulace (není určeno pro automobilové benziny).

E. Dieselagregáty - vyjmenované stacionární zdroje - kód 1.2. přílohy č. 2 k zákonu o ochraně ovzduší (spalování paliv v pístových spalovacích motorech o celkovém jmenovitém tepelném příkonu od 0,3 MW do 5 MW včetně)

- a) **dieselagregát požárního systému čerpací stanice v bloku 13** - typu 6S-150-PV-1, o jmenovitém tepelném příkonu 604 kW
- b) **dieselagregát požárního systému čerpací stanice v bloku 45** – typu CAT 3406B, o jmenovitém tepelném příkonu 601 kW
- c) **dieselagregát požárního systému čerpací stanice v bloku 57** - typu CAT 3406B, o jmenovitém tepelném příkonu 601 kW
- d) **2 ks dieselagregátů požárního systému čerpací stanice v bloku 67** - typu CAT 3412, o jmenovitém tepelném příkonu 2x 686 kW

Povolení provozu stacionárních zdrojů se vydává s následujícími závaznými podmínkami v souladu s prováděcím rozhodnutím komise 2014/738/EU ze dne 9. října 2014, kterým se stanoví závěry o nejlepších dostupných technikách (BAT) podle směrnice Evropského parlamentu a Rady 2010/75/EU pro rafinaci minerálních olejů a plynů:

A. Rafinérie

- A.1. Bude dodržena technická podmínka provozu uvedená v bodě 5.3.1. přílohy č. 8 k Vyhlášce č. 415/2012 Sb., o přípustné úrovni znečišťování a jejím zjišťování a o provedení některých dalších ustanovení zákona o ochraně ovzduší (dále jen „Vyhl. č. 415/2012 Sb.“)

A.a.I. KB NRL - severní větev kouřovodu

A.a.I.1. Provozem pecí budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x), oxid siřičitý (SO₂) a tuhé znečišťující látky (TZL):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	50 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	45 mg/m ³	A	
tuhé znečišťující látky (TZL)	5 mg/m ³	A	

A *normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %*

A.a.I.2. Zjišťování emisí oxidu uhelnatého, oxidů dusíku a oxidu siřičitého bude prováděno na společném kouřovodu kontinuálním měřením. Zjišťování emisí tuhých znečišťujících látek bude prováděno jednorázovým měřením v četnosti 2x za kalendářní rok na společném kouřovodu ne dříve než po uplynutí tří měsíců od data předchozího jednorázového měření. Ověření správnosti výsledků kontinuálního měření zajistí provozovatel jednorázovým měřením emisí provedeným autorizovanou osobou podle § 32 odst. 1 písm. a) zákona o ochraně ovzduší jednou za rok. Každé tři kalendářní roky provozovatel zajistí kalibraci kontinuálního měření emisí. Povinnost provést ověření správnosti výsledků kontinuálního měření je považována za splněnou provedením kalibrace kontinuálního měření emisí v souladu s určenými technickými normami.

A.a.I.3. Emisní limity znečišťujících látek CO, NO_x a SO₂ budou považovány za splněné, pokud měsíční průměr naměřených platných půlhodin bude roven nebo nižší než je hodnota stanoveného specifického emisního limitu.

A.a.II. KB NRL - jižní větev kouřovodu

A.a.II.1. Provozem pecí budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x), oxid siřičitý (SO₂) a tuhé znečišťující látky (TZL):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	50 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	45 mg/m ³	A	
tuhé znečišťující látky (TZL)	5 mg/m ³	A	

A *normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %*

A.a.II.2. Zjišťování emisí oxidu uhelnatého, oxidů dusíku a oxidu siřičitého bude prováděno na společném kouřovodu kontinuálním měřením. Zjišťování emisí tuhých znečišťujících látek bude prováděno jednorázovým měřením v četnosti 2x za kalendářní rok na společném kouřovodu ne dříve než po uplynutí tří měsíců od data předchozího jednorázového měření. Ověření správnosti výsledků kontinuálního měření zajistí provozovatel jednorázovým měřením emisí provedeným autorizovanou osobou podle § 32 odst. 1 písm. a) zákona o ochraně ovzduší jednou za rok. Každé tři kalendářní roky provozovatel zajistí kalibraci kontinuálního měření emisí. Povinnost provést ověření správnosti výsledků kontinuálního měření je považována za splněnou provedením kalibrace kontinuálního měření emisí v souladu s určenými technickými normami.

A.a.II.3. Emisní limity znečišťujících látek CO, NO_x a SO₂ budou považovány za splněné, pokud měsíční průměr naměřených platných půlhodin bude roven nebo nižší než je hodnota stanoveného specifického emisního limitu.

A.a.III. Izomerizace PS 05 – pec 2305 B01

A.a.III.1. Provozem pece budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x), a oxid siřičitý (SO₂):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	35 mg/m ³	A	

A normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %

A.a.III.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku a oxidu siřičitého budou zjišťovány výpočtem.

A.b.I. CCR - Šachtová pec 1392 B01-04

A.b.I.1. Provozem pece budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x), oxid siřičitý (SO₂) a tuhé znečišťující látky (TZL):

pro rafinérský plyn:

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	45 mg/m ³	A	
tuhé znečišťující látky (TZL)	50 mg/m ³	A	

A normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %

pro zemní plyn:

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	35 mg/m ³	A	

A normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %

A.b.I.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého, TZL a obsahu kyslíku budou v případě spalování rafinérského plynu, a emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého a obsahu kyslíku budou v případě spalování zemního plynu, zjišťovány jednorázovým měřením na výstupu ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.b.II. CCR - Pec 1392 B05

A.b.II.1. Provozem pece budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x), oxid siřičitý (SO₂) a tuhé znečišťující látky (TZL):

pro rafinérský plyn:

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	45 mg/m ³	A	
tuhé znečišťující látky (TZL)	50 mg/m ³	A	

A normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %

pro zemní plyn:

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	35 mg/m ³	A	

A normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %

A.b.II.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého, TZL a obsahu kyslíku budou v případě spalování rafinérského plynu, a emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého a obsahu kyslíku budou v případě spalování zemního plynu, zjišťovány jednorázovým měřením na výstupu ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.b.III. CCR – Regenerační sekce CCR

A.b.III.1. V termínu od 01.10. 2018 zjišťovat emise PCDD/F na výstupu ze zařízení jednorázovým měřením emisí v četnosti 1x za kalendářní rok ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.c.I. PSP - Štěpná jednotka (hydrokrak) – 3 pece (pec 1320 B01, pec 1321 B01, pec 1321 B02)

A.c.I.1. Provozem pecí budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x) a oxid siřičitý (SO₂):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	35 mg/m ³	A	

A normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %

A.c.I.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého a obsahu kyslíku budou zjišťovány jednorázovým měřením na výstupu ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.c.II. PSP - Štěpná jednotka (hydrokrak) – frakcionační pec 1321 B03

A.c.II.1. Provozem pece budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x) a oxid siřičitý (SO₂):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	35 mg/m ³	A	

A normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %

A.c.II.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého a obsahu kyslíku budou zjišťovány jednorázovým měřením na výstupu ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.c.III. Vakuová destilace - pec 1310 B01

A.c.III.1. Provozem pece budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x), oxid siřičitý (SO₂) a tuhé znečišťující látky (TZL):

pro rafinérský plyn:

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	45 mg/m ³	A	
tuhé znečišťující látky (TZL)	50 mg/m ³	A	

A *normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %*

pro zemní plyn:

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	35 mg/m ³	A	

A *normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %*

A.c.III.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého, TZL a obsahu kyslíku budou v případě spalování rafinérského plynu, a emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého a obsahu kyslíku budou v případě spalování zemního plynu, zjišťovány jednorázovým měřením na výstupu ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.d. Visbreaking - pec 2320 B01

A.d.1. Provozem pece budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x) a oxid siřičitý (SO₂):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	35 mg/m ³	A	

A *normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %*

A.d.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého a obsahu kyslíku budou zjišťovány jednorázovým měřením na výstupu ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.e. Atmosféricko-vakuová destilace ropy AVD - 2 pece (atmosférická pec 3420 B01, vakuová pec 3420 B02)

A.e.1. Provozem pecí budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x), oxid siřičitý (SO₂) a tuhé znečišťující látky (TZL):

pro rafinérský plyn a nezkondenzované podíly:

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	45 mg/m ³	A	
tuhé znečišťující látky (TZL)	50 mg/m ³	A	

A *normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %*

A.e.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého, TZL a obsahu kyslíku budou zjišťovány jednorázovým měřením na výstupech z jednotlivých zařízení v četnosti

jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.f. Hydrogenační rafinace plynového oleje komora 5,6 - 2 pece (pec nástřiku 3620 B01, reboilovací pec 3620 B02)

A.f.1. Provozem pecí budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x), oxid siřičitý (SO₂) a tuhé znečišťující látky (TZL):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	45 mg/m ³	A	
tuhé znečišťující látky (TZL)	50 mg/m ³	A	

A normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %

A.f.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého, TZL a obsahu kyslíku budou zjišťovány jednorázovým měřením na výstupu ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.g. Hydrogenační rafinace vakuových destilátů - komora 11 – pec 3611 B01

A.h. Hydrogenační rafinace vakuových destilátů - komora 12 – pec 3612 B01

A.g.h.1. Provozem jednotlivých pecí budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x) a oxid siřičitý (SO₂):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	35 mg/m ³	A	

A normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %

A.g.h.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého a obsahu kyslíku budou zjišťovány jednorázovým měřením na výstupech ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.g.h.3. V termínu do 3 měsíců od najetí hydrogenační komory 12 do provozu po dlouhodobé odstávce bude provedeno autorizované jednorázové měření emisí oxidu uhelnatého, oxidů dusíku a oxidu siřičitého.

A.i. Destilační jednotka hydrogenačních komor – destilace C - destilace hydrogenační komory 12 – předehřívací pec 3412 B01

A.j. Destilační jednotka hydrogenačních komor – destilace D destilace hydrogenační komory 11 – předehřívací pec 3411 B01

A.i.j.1. Provozem jednotlivých pecí budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x), oxid siřičitý (SO₂) a tuhé znečišťující látky (TZL):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	100 mg/m ³	A	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	200 mg/m ³	A	
oxid siřičitý (SO ₂)	45 mg/m ³	A	
tuhé znečišťující látky (TZL)	50 mg/m ³	A	

A normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) a suchý plyn při referenčním obsahu kyslíku v odpadním plynu 3 %

- A.i.j.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku, oxidu siřičitého, TZL a obsahu kyslíku budou zjišťovány jednorázovým měřením na výstupech ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.
- A.i.j.3. Při znovunajetí destilace C do provozu po dlouhodobé odstávce bude v termínu do tří měsíců provedeno autorizované měření emisí.

A.k. Oxidace asfaltu - pec - termický incinerátor 3430 B01

- A.k.1. Provozem pece budou dodrženy specifické emisní limity pro oxid uhelnatý (CO), oxidy dusíku (NO_x) a oxid siřičitý (SO₂):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
oxid uhelnatý (CO)	400 mg/m ³ při hmotnostním toku vyšším než 5 000 g/hod	B	od nabytí právní moci změny IP
oxidy dusíku (NO _x)	400 mg/m ³ při hmotnostním toku vyšším než 10 000 g/hod	B	
oxid siřičitý (SO ₂)	2 500 mg/m ³ při hmotnostním toku vyšším než 20 000 g/hod	B	

B normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) ve vlhkém plynu

- A.k.2. Emise oxidu uhelnatého, oxidů dusíku a oxidu siřičitého budou zjišťovány jednorázovým měřením na výstupu ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

A.l. Rafinace benzínu - louhové praní

Při výrobě nedochází k výdechům do atmosféry.

A.m. Výroba zkapalněných plynů LPG

Při výrobě nedochází k výdechům do atmosféry.

A.o. Fléry (součásti zařízení KB NRL, PSP a Výroba LPG)

- A.o.1. Budou dodrženy technické podmínky provozu uvedené v části I, bod 2 přílohy č. 8 k Vyhl. č. 415/2012 Sb.

A.o.2. Součástí provozní evidence bude množství spalovaných odpadů na flérách.

B. Výroba síry

- B.1. Provozem jednotky budou dodrženy specifické emisní limity uvedené v příloze č. 8, bodu 5.2.3 Výroba síry (Clausův proces) Vyhl. č. 415/2012 Sb. tj. hmotnostní koncentrace sulfanu (H₂S) v odpadním plynu z dodatečného spalování nepřekročí hodnotu 10 mg/m³ (vztažné podmínky A, tj. normální stavové podmínky a suchý plyn).

- B.2. Emise sulfanu a oxidu siřičitého na výstupu do ovzduší budou v souladu s ust. § 6 odst. 5 zákona o ochraně ovzduší zjišťovány kontinuálním měřením. Ověření správnosti výsledků kontinuálního měření zajistí provozovatel jednorázovým měřením emisí provedeným autorizovanou osobou podle § 32 odst. 1 písm. a) zákona o ochraně ovzduší jednou za rok. Každé tři kalendářní roky provozovatel zajistí kalibraci kontinuálního měření emisí. Povinnost provést ověření správnosti výsledků kontinuálního měření je považována za splněnou provedením kalibrace kontinuálního měření emisí v souladu s určenými technickými normami.

- B.3. V souladu s ustanovením § 3 odst. 1 písm. c) Vyhl. č. 415/2012 Sb. bude na výstupu ze zařízení provedeno jednorázové měření emisí sulfanu (H₂S) nejpozději do 4 měsíců od zásahu do konstrukce nebo vybavení stacionárního zdroje, který by mohl vést ke změně emisí.

- B.4. Provozem zařízení výroby síry procesem Claus při běžných provozních podmínkách bude dodržen limit pro parametr účinnosti rekuperace síry ve výši $\geq 98,5\%$. Limit parametru účinnosti rekuperace síry bude stanoven jako měsíční průměr.
- B.5. Provozovatel vypracuje k 15. dni každého měsíce hlášení o provozu výroby síry v uplynulém měsíci a předá ho ČIŽP. V případě překročení emisního limitu H_2S v hlášení uvede příčinu překročení, jeho délku, množství H_2S emitovaného do ovzduší a přijatá opatření k zamezení opakování.
- B.6. Obchvat jednotky Sulfreen na výrobně síry musí být vybaven záznamovou registrací doby, po kterou bude využíván.
- Podmínky č. B.7., č. B.7.1 a č. B.7.2. byly zrušeny rozhodnutím č.j.: 3348/ZPZ/2018/IP-15/Z18/Rc, z 01.10. 2018.

C. Tankoviště

- C.1. Budou dodrženy technické podmínky provozu uvedené v bodě 5.3.2. přílohy č. 8 k Vyhl. č. 415/2012 Sb.

D. Terminály

- D.1. Budou dodrženy technické podmínky provozu uvedené v bodech 2 až 4 přílohy č. 6 k Vyhl. č. 415/2012 Sb.
- D.2. **VRU** – jednotka rekuperace plynů a par uhlovodíků
- D.2.1. Provozem zařízení VRU bude dodržen specifický emisní limit pro organické látky (kromě metanu) vyjádřené jako celkový organický uhlík (TOC):

znečišťující látka	stanovený emisní limit	vztažné podmínky	platnost limitu
organické látky (TOC)	10 g/m ³ ¹⁾	B	od nabytí právní moci změny IP

B normální stavové podmínky (tlak 101,325 kPa a teplota 273,15 K) ve vlhkém plynu
¹⁾ *bez vazby na hmotnostní tok*

- D.2.2. Emise TOC budou zjišťovány jednorázovým měřením na výstupu ze zařízení v četnosti jedenkrát za kalendářní rok, ne dříve než po uplynutí šesti měsíců od data předchozího jednorázového měření.

E. Dieselagregáty

- E.1. Dle přílohy č. 2 části II „Specifické emisní limity pro spalovací stacionární zdroje o celkovém jmenovitém tepelném příkonu vyšším než 0,3 MW a nižším než 50 MW“ Vyhl. č. 415/2012 Sb. se na pístové spalovací motory, jako záložní zdroje energie provozované méně než 300 provozních hodin ročně, specifické emisní limity nevztahují a není požadováno zjišťování úrovně znečišťování měřením.
- E.2. Pokud budou dieselagregáty (náhradní zdroje elektrické energie) provozovány více než 300 provozních hodin ročně, budou provozem tohoto zařízení plněny specifické emisní limity dle tabulky 2.2 (od 1. ledna 2018 dle tabulky 2.1) části II přílohy č. 2 vyhlásky č. 415/2012 Sb.
- E.3. Pokud budou záložní zdroje elektrické energie provozovány více než 300 provozních hodin ročně, bude úroveň znečišťování zjišťována dle § 3 odst. 5 písm. a) Vyhl. č. 415/2012 Sb. výpočtem.
- E.4. Bude vedena provozní evidence v souladu s přílohou č. 10 vyhlásky č. 415/2012 Sb., a každoročně budou ohlašovány údaje souhrnné provozní evidence (příloha č. 11 vyhlásky č. 415/2012 Sb.) prostřednictvím Integrovaného systému plnění ohlašovacích povinností (ISPOP).
- E.5. Záložní zdroje elektrické energie budou provozovány v souladu s technickými podmínkami provozu stanovenými výrobcem zařízení.

E.6. Použité palivo bude splňovat požadavky na kvalitu paliv dle přílohy č. 3 části I bod 2.2. Vyhl. č. 415/2012 Sb.

Provozní řád zdrojů znečišťování ovzduší

1.2. Veškeré výše uvedené zdroje znečišťování ovzduší v zařízení „Refinérie Litvínov“ budou provozovány v souladu s vydaným Provozním řádem zdrojů znečišťování ovzduší „Provozní řád k zajištění provozu stacionárních zdrojů znečišťování ovzduší Refinérie Litvínov 8. vydání), z 24.08. 2018“.

1.2.1. Případné aktualizace provozního řádu zdrojů znečišťování ovzduší budou předloženy krajskému úřadu.

Zvláštní podmínky provozu při překročení regulační prahové hodnoty pro stacionární zdroje zařízení „Refinérie Litvínov“ podle § 10 odst. 3 zákona o ochraně ovzduší:

Podmínky nejsou stanoveny.

Doplňující podmínky ochrany ovzduší

1.3.1. Jednorázová měření emisí budou prováděna autorizovanou osobou dle § 32 odst. 1 písm. a) zákona o ochraně ovzduší. Termíny měření budou oznámeny ČIŽP nejméně 5 pracovních dnů předem. Protokol o tomto měření bude do 90 dnů ode dne měření předložen ČIŽP.

1.3.2. Na výduších ze zařízení budou vybudována odběrová místa na měření emisí a budou udržována v provozuschopném stavu.

1.3.3. Provozovatel zařízení umožní příslušnému orgánu ochrany ovzduší měření emisí znečišťujících látek na výduších ze zařízení.

1.3.4. Bude vedena provozní evidence v souladu s přílohou č. 10 vyhlášky č. 415/2012 Sb., a každoročně budou ohlašovány údaje souhrnné provozní evidence (příloha č. 11 vyhlášky č. 415/2012 Sb.) prostřednictvím Integrovaného systému plnění ohlašovacích povinností (ISPOP).

1.3.5. V termínu od 01.10. 2018 jsou u pecí využívajících rafinérský plyn všechny emisní limity pro NO_x, TZL, SO₂ a CO stanoveny jako měsíční průměry vyjádřené v mg/m³.

Část „Provozní test dávkování pyrolýzní frakce z plastů na výrobní jednotce hydrogenace plynového oleje Komora 5/6“ a podmínky č. 1.4. až č. 1.4.4. byly zrušeny rozhodnutím sp. zn.: KUUK/078487/2020/ZPZ/IP-15/Z20/Rc, z 08.06. 2020.

Část „Provozní test zpracování vyčištěných kuchyňských olejů (UCO – Used Cooking Oil)“ a podmínky č. 1.5. až č. 1.5.4. byly zrušeny rozhodnutím č.j.: 2296/ZPZ/2018/IP-15/Z17/Rc, z 25.06. 2018.

2. Ochrana vod - emisní limity, podmínky monitoringu

2.1. Vypouštění průmyslových odpadních vod do areálové kanalizace

2.1.1. V četnosti 1x týdně, s výjimkou období kdy nebude docházet k nátoky příslušného proudu odpadní vody na čistící zařízení, bude prováděn odběr jednorázových bodových vzorků odpadních vod odebíraných v místech definovaných v „Manipulačním řádu pro dopravu odpadních vod na čistící zařízení“ a bude provedeno stanovení jednotlivých kvalitativních parametrů jednotlivých proudů odpadních vod z výrobních provozů v tomto rozsahu:

Odpadní vody z výrobního provozu 2 a 3 (tj. zaolejované vody z technologického zařízení mimo kompaktní blok NRL – Nová rafinerie Litvínov a PSP – Příprava surovin pro petrochemii)	CHSK, N(NH ₄) ⁺ , S ²⁻ , NL, pH
Odpadní vody odolejované z NRL – Nová rafinerie Litvínov (na ČOV)	CHSK, N(NH ₄) ⁺ , S ²⁻ , NEL/C ₁₀₋₄₀ , NL, pH
Odpadní vody odolejované z PSP – Příprava surovin pro petrochemii (na ČOV)	CHSK, N(NH ₄) ⁺ , S ²⁻ , NEL/C ₁₀₋₄₀ , NL, pH
Solanka NRL, AVD (na ČOV)	CHSK, N(NH ₄) ⁺ , NEL/C ₁₀₋₄₀ , NL, pH
Sulfidové louhy	CHSK, S ²⁻ , pH

Parametr NEL bude monitorován do 30.06. 2011, parametr C₁₀₋₄₀ bude monitorován od 01.07. 2011.

- 2.1.2. Provozovatel je povinen neprodleně informovat centrální velín Úseku vodního hospodářství a krajský úřad o mimořádných situacích, které dle stanoviska provozovatele významně ovlivňují nebo mohou významně ovlivnit proces čištění odpadních vod na čistírenském zařízení.
- 2.1.3. Provozovatel je povinen v dostatečném předstihu a rozsahu informovat Úsek vodního hospodářství o všech skutečnostech, tj. plánovaných zarážkách, opravách zařízení, čištění zařízení, investicích, změnách technologie a činnostech, které mohou významně ovlivňovat jakost, objem produkovaných odpadních vod a stávající či budoucí proces čištění odpadních vod.
- 2.1.4. Provozovatel je povinen v případě nestandardní kvality vod spolu s odůvodněním této skutečnosti a přijatými opatřeními neprodleně informovat centrální velín Úsek vodního hospodářství a směnového mistra ČOV o vzniklé situaci a postupovat v souladu s platným Manipulačním řádem pro dopravu odpadních vod na čistící zařízení a v souladu s pokyny Úseku vodního hospodářství tak, aby se předešlo nutnosti přerušování odběru odpadních vod nebo negativního ovlivnění činnosti procesu čištění odpadních vod.
- 2.1.5. Nátok odpadních vod s obsahem ropných látek obsahující emulze nebo gravitačně neseperovatelné ropné látky na čistírnu odpadních vod je považován za mimořádnou situaci ve smyslu výše uvedeného bodu 2.1.2.
- 2.1.6. Analytické stanovení hodnoty kvalitativních parametrů může být prováděno interní podnikovou laboratoří společnosti UNIPETROL RPA, s.r.o. způsobem dohodnutým s Úsekem vodního hospodářství, případně akreditovanou laboratoří.

2.2. Schválení Havarijního plánu

- 2.2.1. Podle ustanovení 39 odst. 2 písm. a) vodního zákona krajský úřad provozovateli schvaluje Havarijní plán pro ochranu vod – odštěpný závod Rafinerie Litvínov (vydání 4), z 01.09. 2018.
- 2.2.2. Případné aktualizace havarijního plánu budou projednány s příslušným správcem vodního toku a předloženy krajskému úřadu ke schválení. Aktuální znění havarijního plánu bude předáno správci povodí po schválení.

2.3. Doplnující podmínky ochrany vod

- 2.3.1. Provoz odolejovacího zařízení pro čištění odpadních vod na kompaktním bloku Nové rafinerie Litvínov (NRL) a odolejovacího zařízení na výrobně Přípravy surovin pro Petrochemii (PSP) bude řízen v souladu s příslušnými provozními předpisy pro tato zařízení.
- 2.3.2. Veškerá zařízení, v nichž se používají, zachycují a skladují závadné látky, musí být v takovém provedení a technickém stavu, aby nemohlo dojít k nežádoucímu uniku těchto látek do půdy, podzemních vod a povrchových vod nebo k jejich nežádoucímu smíšení s odpadními nebo srážkovými vodami.
- 2.3.3. Při nakládání se zvláště nebezpečnými látkami (příloha č. 1 vodního zákona) budou důsledně dodržena ustanovení § 39 odst. 4 a 5 vodního zákona.

2.3.4. Záchytné a havarijní jímky budou před uvedením do provozu odzkoušeny na nepropustnost dle ČSN 75 0905.

3. Opatření k vyloučení rizik možného znečišťování životního prostředí a ohrožování zdraví člověka pocházejících ze zařízení po ukončení jeho činnosti, pokud k takovému riziku či ohrožení zdraví člověka může dojít

- 3.1. V souladu s § 4a odst. 1 zákona o integrované prevenci se schvaluje základní zpráva pro zařízení „Refinérie Litvínov“ společnosti UNIPETROL RPA, s.r.o., Litvínov - Záluží 1, PSČ 436 70, IČ 275 97 075, zpracovaná společností AECOM CZ s.r.o., Trojská 92, 171 00 Praha 7, IČ 158 90 465.
- 3.2. Při záměru úplného ukončení provozu zařízení posoudí provozovatel v souladu s § 15a zákona o integrované prevenci stav znečištění půdy a podzemních vod nebezpečnými látkami používanými, vyráběnými nebo vypouštěnými daným zařízením a toto posouzení předloží krajskému úřadu.
- 3.3. Pokud zařízení oproti stavu uvedenému v základní zprávě způsobilo významné znečištění půdy nebo podzemních vod těmito nebezpečnými látkami, učiní provozovatel zařízení kroky nezbytné k odstranění znečištění tak, aby bylo dané místo uvedeno do stavu popsaného ve schválené základní zprávě. Za tímto účelem lze zohlednit technickou proveditelnost takových opatření.
- 3.4. Provozovatel oznámí krajskému úřadu ukončení sanačních prací v oblastech starých ekologických zátěží, včetně hodnot relevantních indikátorů znečištění dosažených po ukončení prací.
- 3.5. Minimálně tři měsíce před ukončením provozu zařízení provozovatel předloží krajskému úřadu plán postupu ukončení provozu zařízení.

4. Podmínky zajišťující ochranu zdraví člověka a životního prostředí při nakládání s odpady

- 4.1. Podmínka byla zrušena rozhodnutím č.j.: 3317/ZPZ/2014/IP-15/Z10/Rc, z 20.02. 2015.
 - 4.1.1. Předmětem nakládání s nebezpečnými odpady bude jejich shromažďování, třídění a dočasné skladování před předáním osobám oprávněným k jejich využití, resp. odstranění nebo zpracování jako vstupní surovina dle §14 odstavce 2 zákona č. 185/2001 Sb.
 - 4.1.2. Evidence odpadů bude vedena v souladu s vyhláškou MŽP č. 383/2001 Sb., o podrobnostech nakládání s odpady.
 - 4.1.3. Podmínka byla zrušena rozhodnutím č.j.: 2579/ŽPZ/2010/IP-15/Z7/Rc, z 28.03. 2011.
 - 4.1.4. Ke shromažďování odpadů musí být použity shromažďovací prostředky, které splňují technické požadavky dle § 5 vyhlášky MŽP č. 383/2001 Sb., o podrobnostech nakládání s odpady.
 - 4.1.5. Před předáním odpadů bude ověřeno, zda odběratel je k převzetí odpadů oprávněn rozhodnutím krajského úřadu nebo zda provozuje technologii, do níž budou převzaté odpady použity jako druhotné suroviny.
 - 4.1.6. Při nakládání s odpady s obsahem azbestu budou dodržována ustanovení § 41 zákona č. 258/2000 Sb., o ochraně veřejného zdraví a o změně některých souvisejících zákonů a ustanovení § 18 a 21 nařízení vlády č. 361/2007 Sb., kterým se stanoví podmínky ochrany zdraví zaměstnanců při práci.
 - 4.1.7. Podmínka byla zrušena rozhodnutím č.j.: 3317/ZPZ/2014/IP-15/Z10/Rc, z 20.02. 2015.

5. Podmínky zajišťující ochranu zdraví člověka, zvířat a ochranu životního prostředí, zejména ochranu ovzduší, půdy, lesa, podzemních a povrchových vod, přírody a krajiny

5.1. Ovzduší

- Podmínka byla zrušena rozhodnutím č.j.: 2579/ŽPZ/2010/IP-15/Z7/Rc, z 28.03. 2011.
- Podmínka byla zrušena rozhodnutím č.j.: 2579/ŽPZ/2010/IP-15/Z7/Rc, z 28.03. 2011.
- S četností 1x ročně bude probíhat sledování netěsnosti zařízení dle metody vyhledávání a odstraňování netěsností a úniků uhlovodíků (LDAR).

5.2. Voda, půda

5.2.1. V termínu do 31.12. 2019 bude realizován projekt obnovy zaolejované kanalizace výrobních jednotek Kompaktního bloku Nové rafinérie Litvínov (KB NRL) v bloku 23. Informace o stavu realizace projektu bude součástí roční zprávy o plnění podmínek integrovaného povolení za příslušný kalendářní rok.

5.2.2. V termínu do 31.12. 2021 bude realizován projekt obnovy zaolejované kanalizace výrobních jednotek umístěných v bloku 13 Rafinérie Litvínov. Informace o stavu realizace projektu bude součástí roční zprávy o plnění podmínek integrovaného povolení za příslušný kalendářní rok.

5.3. Hluk , vibrace

- Budou plněny emisní limity hluku dané Nařízením vlády č. 272/2011 Sb., o ochraně zdraví před nepříznivými účinky hluku.

5.4. Les, příroda a krajina – podmínky nejsou stanoveny

6. Další zvláštní podmínky ochrany zdraví člověka a životního prostředí s ohledem na místní podmínky životního prostředí a technickou charakteristiku zařízení

- Podmínky nejsou stanoveny.

7. Podmínky pro hospodárné využívání surovin a energie

- Podmínka byla zrušena rozhodnutím č.j.: 2579/ŽPZ/2010/IP-15/Z7/Rc, z 28.03. 2011.
- průběžně budou činěna opatření vedoucí k hospodárnému využívání energie ve všech prostorách zařízení. Bude zajištěna úspora přírodních zdrojů důslednou recyklací využitelných odpadů.
- bude zajištěno maximální vyřídění využitelných složek ze vznikajícího směsného komunálního odpadu

8. Opatření pro předcházení haváriím a omezování jejich případných následků

- Mimořádné a havarijní situace zařízení budou řešeny v souladu s havarijním plánem, s cílem zvýšení ochrany zdraví a života zaměstnanců, životního prostředí, zabezpečení spolehlivého a bezpečného provozu pro zajištění plánované výroby a rozvoje společnosti.
- Havarijní plány a postupy akcí budou přezkoumávány a revidovány, a to jak po prováděných cvičeních, tak po vzniku havarijních situací. V případě nutnosti budou Havarijní plány doplňovány na základě šetření havárií, nehod a stanovených nápravných a preventivních opatření. Postupy budou pravidelně testovány a zaměstnanci s nimi budou seznamováni, např. formou havarijního cvičení.

- Všechny vzniklé havarijní situace budou zaznamenány a evidovány v samostatné databázi včetně záznamů o jejich vyšetřování s uvedením:
 - data vzniku
 - informované instituce a osoby
 - data a způsobu provedení řešení dané havárie.
- O každé havárii musí být sepsán zápis a musí o ní být vyrozuměny příslušné orgány a instituce.
- Změny v identifikačních a kontaktních údajích a organizační změny uvedené v dokumentech schválených jako součást integrovaného povolení včetně jeho změn (např. provozní řád, havarijní plán) se nepovažují za věcnou změnu dokumentů a budou pouze ohlášeny krajskému úřadu. Tyto změny budou krajským úřadem schváleny rozhodnutím (změnou integrovaného povolení) až při věcné změně dokumentů.

9. Postupy nebo opatření pro provoz týkající se situací odlišných od podmínek běžného provozu (například uvedení zařízení do provozu, poruchy zařízení, krátkodobá přerušení provozu zařízení)

- Podmínka byla zrušena rozhodnutím č.j.: 2579/ŽPZ/2010/IP-15/Z7/Rc, z 28.03. 2011.

10. Způsob monitorování emisí a přenosů, případně technických opatření, včetně specifikace metodiky měření, včetně jeho frekvence, vedení záznamů o monitorování

10.1. **Ovzduší:** viz kapitola č. 1

10.2. **Voda:** viz kapitola č. 2

10.3. Monitoring podzemních vod

10.3.1. V souladu s § 14 odst. 8 zákona o integrované prevenci bude prováděn prostřednictvím oprávněné osoby monitoring podzemních vod takto:

Vrt ^{*)}	Četnost vzorkování	Sledované indikátory
W-13-1	3 roky	NEL
W-13-3	5 let	C ₁₀ -C ₄₀
PV-2303	3 roky	NEL, BTEX
HV-3360	3 roky ^{**)}	fáze, NEL (po odstranění fáze)
W-34-4	3 roky	NEL, BTEX
PV-3403	3 roky	fáze, NEL, BTEX
PV-3615	3 roky	NEL, BTEX
W-36-3	5 let	NEL, BTEX
W-64-1	5 let	NEL
HV-5458	3 roky	NEL, BTEX
HV-5557	3 roky	NEL, BTEX
HV-5664	3 roky	NEL
PV-5705	3 roky	NEL, BTEX
HV-5684	3 roky	NEL, BTEX
HJ-1662	5 let	NEL
HV-6554	3 roky	NEL, BTEX
PV-6705	3 roky	NEL, BTEX
HJ-2270	3 roky	NEL, BTEX
HV-6959	3 roky	NEL, BTEX

^{*)} Umístění odběrových míst a metodika odběru a přípravy vzorku je popsána v základní zprávě dotčeného zařízení.

***) Navržená frekvence monitoringu platí po ukončení sanačního případně postsanačního monitoringu, který je v současnosti četnější.*

10.3.2. Rozbor kontrolních vzorků bude prováděn oprávněnou laboratoří. Četnost vzorkování je stanovena od data zpracování Základní zprávy pro zařízení „Rafinérie Litvínov“ (srpen 2014).

10.3.3. Výsledky monitoringu podzemních vod budou zahrnuty do zprávy o plnění podmínek integrovaného povolení, která se předkládá krajskému úřadu do 31. března následujícího roku.

11. Opatření k minimalizaci dálkového přemísťování znečištění či znečištění překračujícího hranice států a k zajištění vysoké úrovně ochrany životního prostředí jako celku

Opatření nejsou uložena. Dálkové přemísťování znečištění či znečištění překračující hranice státu nejsou předpokládána.

12. Postup vyhodnocování plnění podmínek integrovaného povolení včetně povinnosti předkládat úřadu údaje požadované k ověření shody s integrovaným povolením

Vyhodnocování plnění závazných podmínek integrovaného povolení bude probíhat následujícím způsobem:

Provozovatel zařízení je povinen:

12.1. Použití nových látek závadných vodám dle zákona č. 254/2001 Sb., o vodách, ve znění pozdějších předpisů, které jsou vstupními látkami a základními surovinami pro výrobní proces, oznámit krajskému úřadu.

12.2. Podmínka byla zrušena rozhodnutím č.j.: 3317/ZPZ/2014/IP-15/Z10/Rc, z 20.02. 2015.

12.3. Vést provozní evidenci zdroje znečišťování ovzduší a zpracovat souhrnnou provozní evidenci za kalendářní rok a předat ji prostřednictvím integrovaného systému plnění ohlašovacích povinností v oblasti životního prostředí do 31.3. běžného roku za předchozí kalendářní rok. Evidenci lze vést, zpracovat a předat souhrnně pro všechna zařízení provozovatele.

12.4. Vést průběžnou evidenci o odpadech a způsobech nakládání s nimi.

12.5. Zasílat každoročně do 15. února následujícího roku pravdivé a úplné hlášení o druzích, množství odpadů a způsobech nakládání s nimi a o původcích odpadů prostřednictvím integrovaného systému plnění ohlašovacích povinností v oblasti životního prostředí. Hlášení lze zpracovat a zaslat souhrnně pro všechna zařízení provozovatele.

12.6. Ohlásit Krajskému úřadu Ústeckého kraje, odboru životního prostředí a zemědělství, každou plánovanou změnu zařízení.

12.7. Vést evidenci údajů o plnění závazných podmínek provozu stanovených v integrovaném povolení.

12.8. Vzhledem k nezbytné kontrole dodržování vydaného integrovaného povolení má držitel tohoto povolení za povinnost informovat příslušný krajský úřad o plnění emisních limitů a podmínek stanovených rozhodnutím o integrovaném povolení. Informace podává v elektronické formě v termínu do 31.03. následujícího roku, v rozsahu dle přílohy č. 4 k vyhlášce č. 288/2013 Sb., o provedení některých ustanovení zákona o integrované prevenci.

12.9. Souhrnná provozní evidence zdroje znečišťování ovzduší, oznámení o poplatku za znečišťování ovzduší a další požadované údaje z oblasti vod, odpadů a v případě překročení prahových hodnot uvedených v nařízení vlády č. 145/2008 Sb., kterým se

stanoví seznam znečišťujících látek a prahových hodnot a údaje požadované pro ohlášení do integrovaného registru znečišťování životního prostředí, také hlášení do IRZ budou zasilány prostřednictvím Integrovaného systému plnění ohlašovacích povinností v oblasti životního prostředí (ISPOP).

13. Podmínky vyplývající ze stanoviska o hodnocení vlivů na životní prostředí

Podmínky vyplývající ze Stanovisek hodnocení vlivů podle § 11 zákona ČNR č. 244/1992 Sb., o posouzení vlivů na životní prostředí, které vydalo Ministerstvo životního prostředí Praha pod č.j.: 400/3377/1622/OPVŽP/98 e.o., ze dne 7.8.1998 pro „Projekt vysoké konverze ropy VISBREAKER“ pro fázi provozu byly zahrnuty v předchozích ustanoveních výroku tohoto rozhodnutí. Podmínky pro fázi přípravy a realizace stavby byly splněny. Ostatní zařízení rafinérie nebyla z hlediska zákona ČNR č. 244/1992 Sb., o posouzení vlivů na životní prostředí posuzována.

Podmínky vyplývající ze Stanoviska k posouzení vlivu na životní prostředí, který na akci „HCU REWAMP Nový Hydrokrak – zvýšení kapacity a konverze“ vydal Krajský úřad Ústeckého kraje, odbor životního prostředí a zemědělství, pod č.j. 971/05/ŽPZ/155, ze dne 15.03. 2005, byly splněny.

14. Postupy a opatření, které by byly stanoveny na základě zvláštních předpisů (rozhodnutí, stanoviska, vyjádření a souhlasy, které se nahrazují integrovaným povolením)

Tímto integrovaným povolením se nahrazuje:

- rozhodnutí Okresního úřadu v Mostě, referátu životního prostředí, č.j.: ODP/Ci/2002/SNO/ /1394, ze dne 31.10.2002, „Souhlas k nakládání s nebezpečnými odpady“

15. Zrušení pravomocných rozhodnutí

Tímto rozhodnutím se ruší rozhodnutí:

- Povolení trvalého provozu pece 2304 B01 vydané Krajským úřadem Ústeckého kraje, OŽPZ, č.j. 8783/152394/04/ŽPZ ze dne 24.1.2005

Integrované povolení je vydáno v souladu se zákonem o integrované prevenci, ostatní ustanovení příslušných zákonů tím nejsou dotčena.

Ing. Irena Jeřábková

vedoucí oddělení ochrany prostředí a udržitelného rozvoje