

Chemie životního prostředí II

Chemie technosféry a atmosféry

(II_05)

Technosféra – Chemický, petrochemický a potravinářský průmysl

Ivan Holoubek

RECETOX, Masaryk University, Brno, CR

holoubek@recetox.muni.cz; <http://recetox.muni.cz>



evropský
sociální
fond v ČR



EVROPSKÁ UNIE



MINISTERSTVO ŠKOLSTVÍ,
MLÁDEŽE A TĚLOVÝCHOVY



OP Vzdělávání
pro konkurenčeschopnost



UNIVERSITAS
MASARYKIANA BRUNENSIS

INVESTICE DO ROZVOJE VZDELÁVÁNÍ

<http://recetox.muni.cz>

Chemická výroba

Produkce (g) , (l), (s) odpadů

Výroba, použití, likvidace

Ovzduší – kvantitativně 3. místo

kvalitativně 1. místo (toxicita, genotoxicita)

Voda – dle charakteru výroby – 20-50 % znečištění

toxické OV, D pH , snížení CO₂ persistentní

Půda – přímo – výroba, skladování, havárie

nepřímo – atmosférická depozice

Nejproblematičtější výroby (anorganické):

Na₂CO₃, NaOH, H₂SO₄, H₃PO₄, Cl₂, NH₃, hnojiva

Chemická výroba

Zdroje znečištění:

- 1) prací vody – meziprodukty, produkty (H_2SO_4 – praní plynu získaného pražením pyritu nebo elementární S)
- 2) vody chladící – AU – HNO_3 , H_2SO_4 , HCl (+ znečištění plynu)
- 3) zasolené vody – soli jako odpad chemických reakcí , neutralizace
- 4) kaly z výrob (NaOH, Cl_2 , H_2)
- 5) plyny (HNO_3 – NO, H_2SO_4 – SO_2)

Chemická výroba

Východiska:

odpad → surovina

OV – výroba NH_3 (H_2S) – provzdušnění v uzavřeném systému →
získané plyny – spalovat

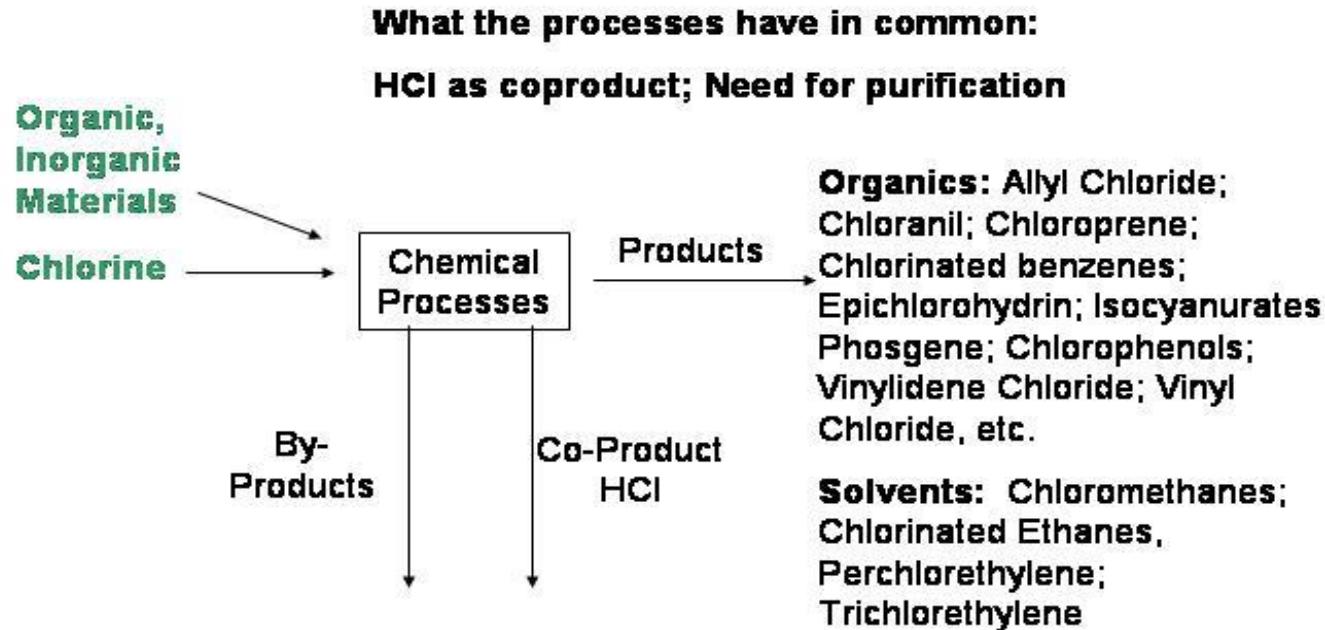
Odpadní plyny – přidružená výroba

Recyklace odpadů

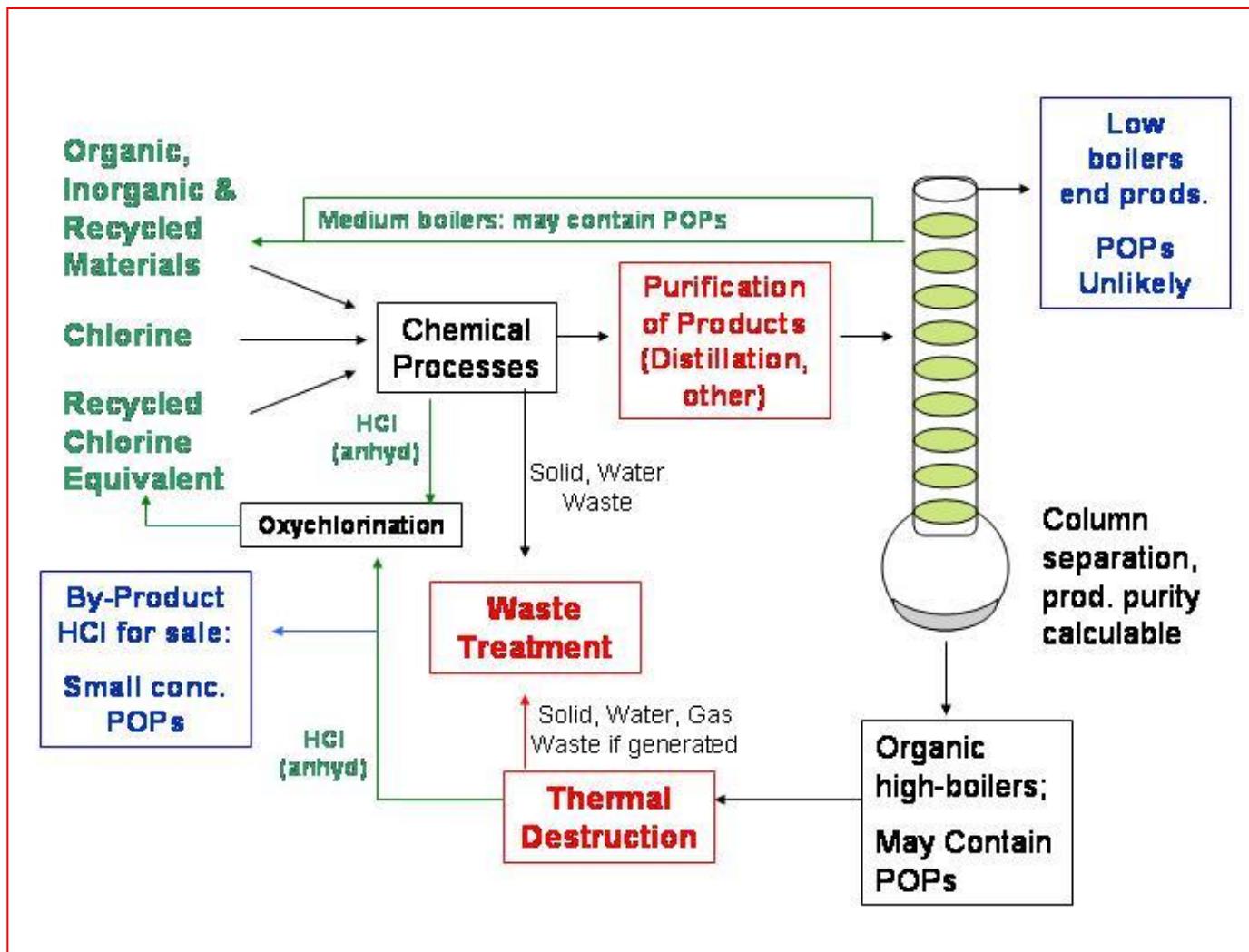
Zpětný tok látek:

- ↳ rozpouštědla
- ↳ voda
- ↳ plyny
- ↳ zpracovatelský odpad

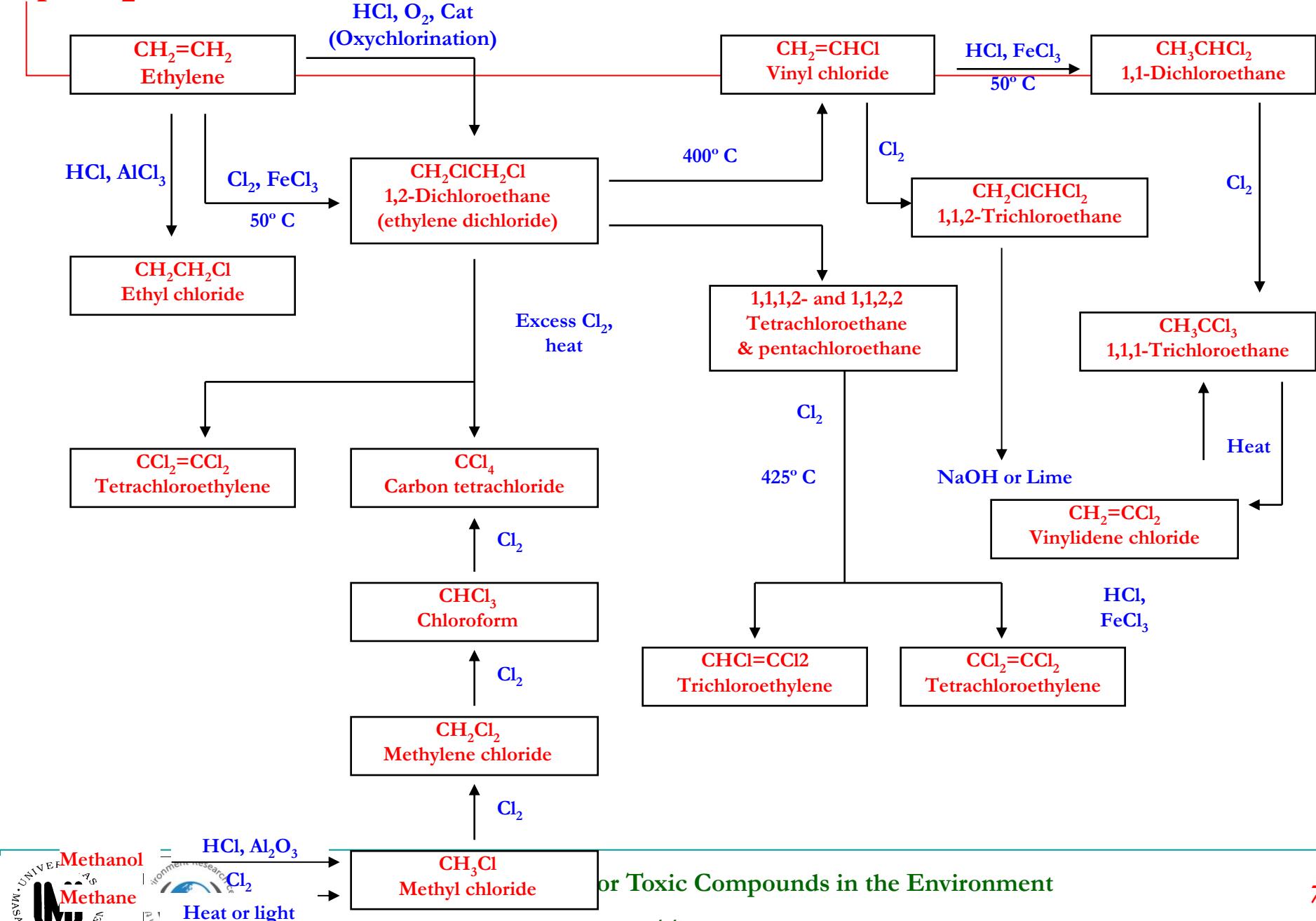
Obecné schéma procesu chemických výrob



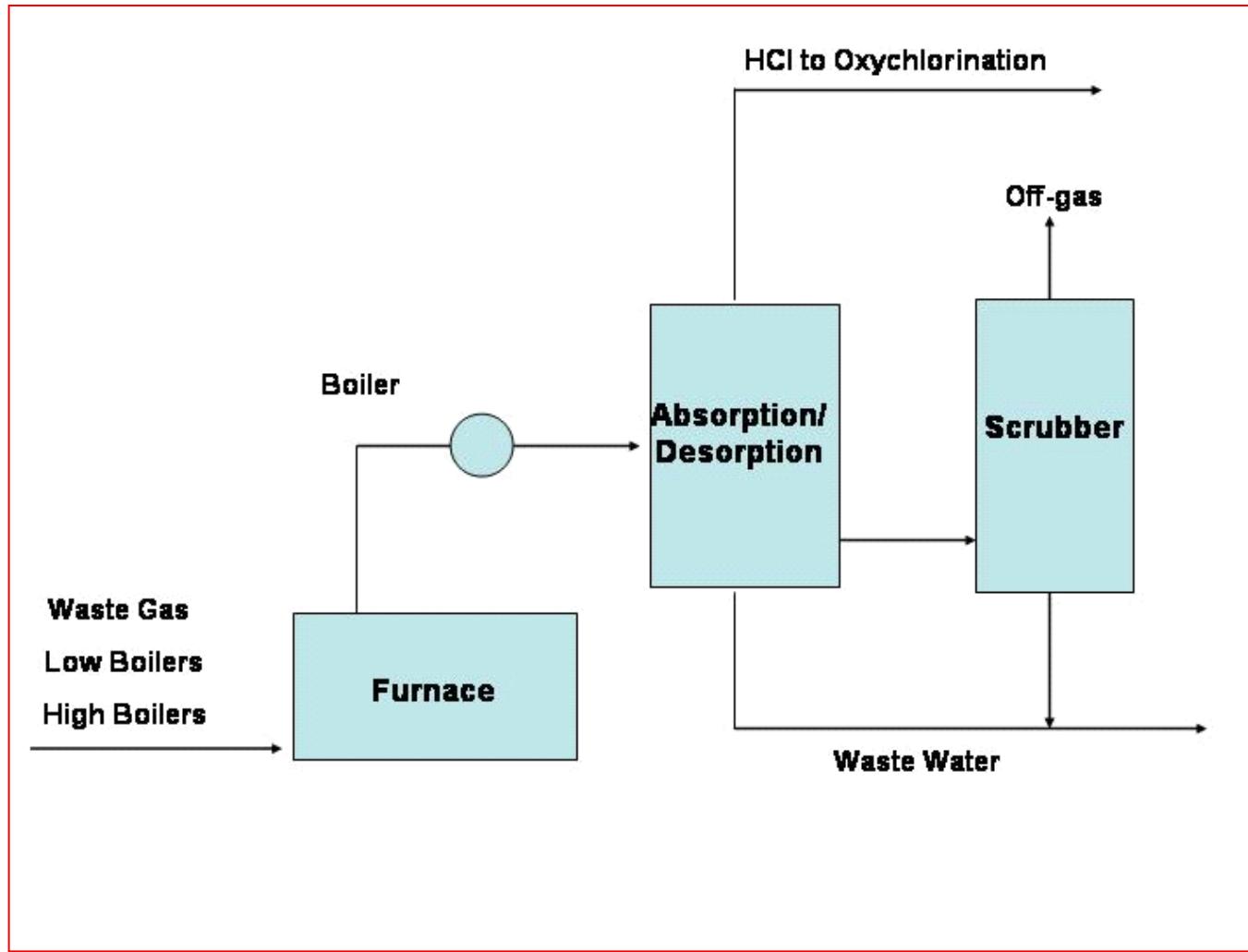
Blokový diagram obecného chemického procesu



C₁ a C₂ výroby (Wiley Interscience 2000)



Rozklad by-produktů



Petrochemický průmysl

Vážný zdroj

1) Místo těžby

Odsolování ropy – OV obsahující anorg. kaly, soli, HCs

Možno čistit – příprava emulzí odpadních olejů a OV a spalování

2) Doprava

Lodní – 700 000 000 t.r⁻¹

Havárie, čištění, přečerpávání - 5 – 8 000 000 t.r⁻¹

3) Zpracování ropy v rafineriích

Kalové nečistoty (sedimentace mechanických nečistot)

Vodné roztoky solí (odsolování)

Petrochemický průmysl

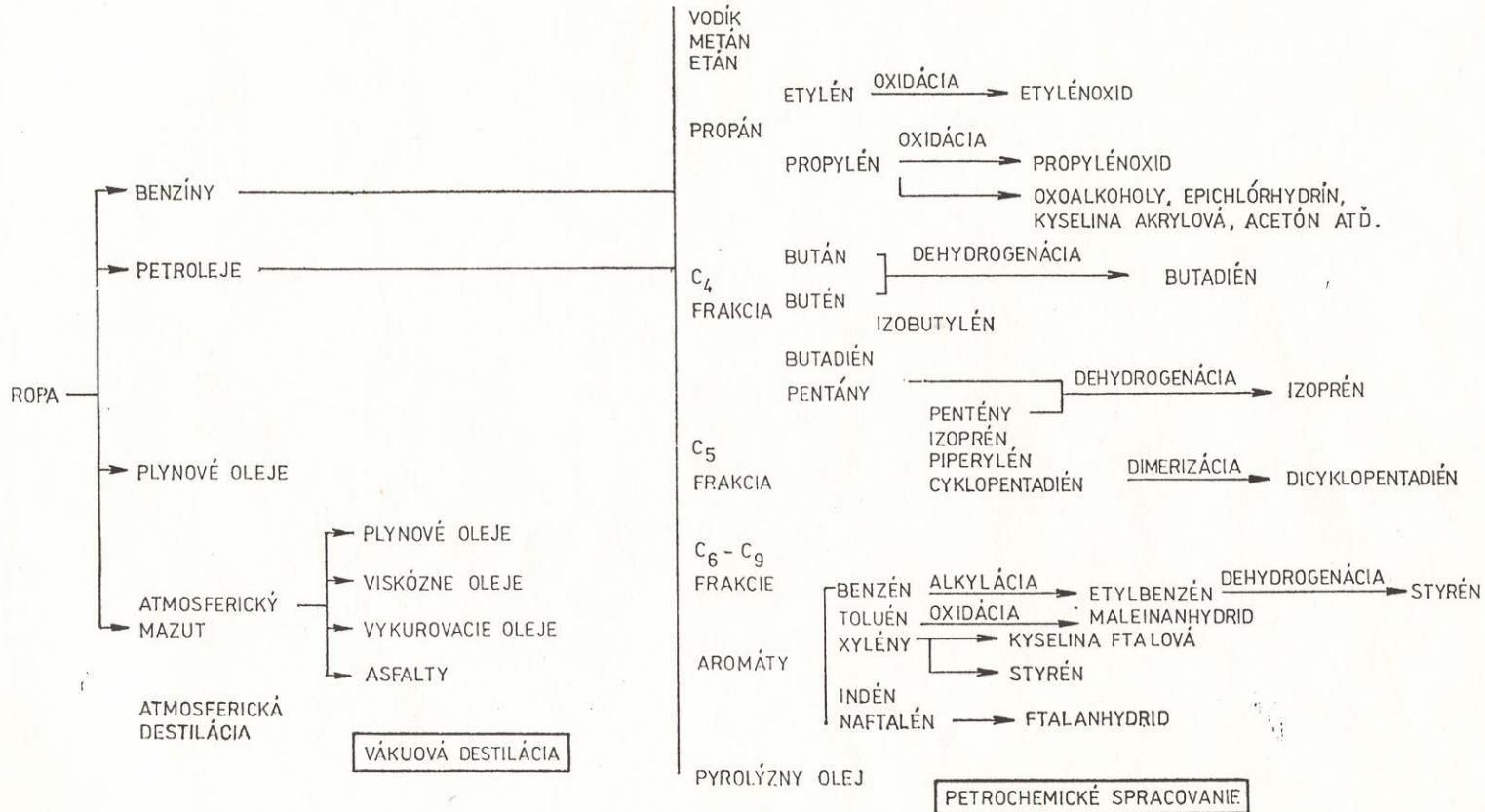


Schéma spracovania ropy

Dřevozpracující průmysl

Nejdůležitější průmyslová surovina obnovitelná

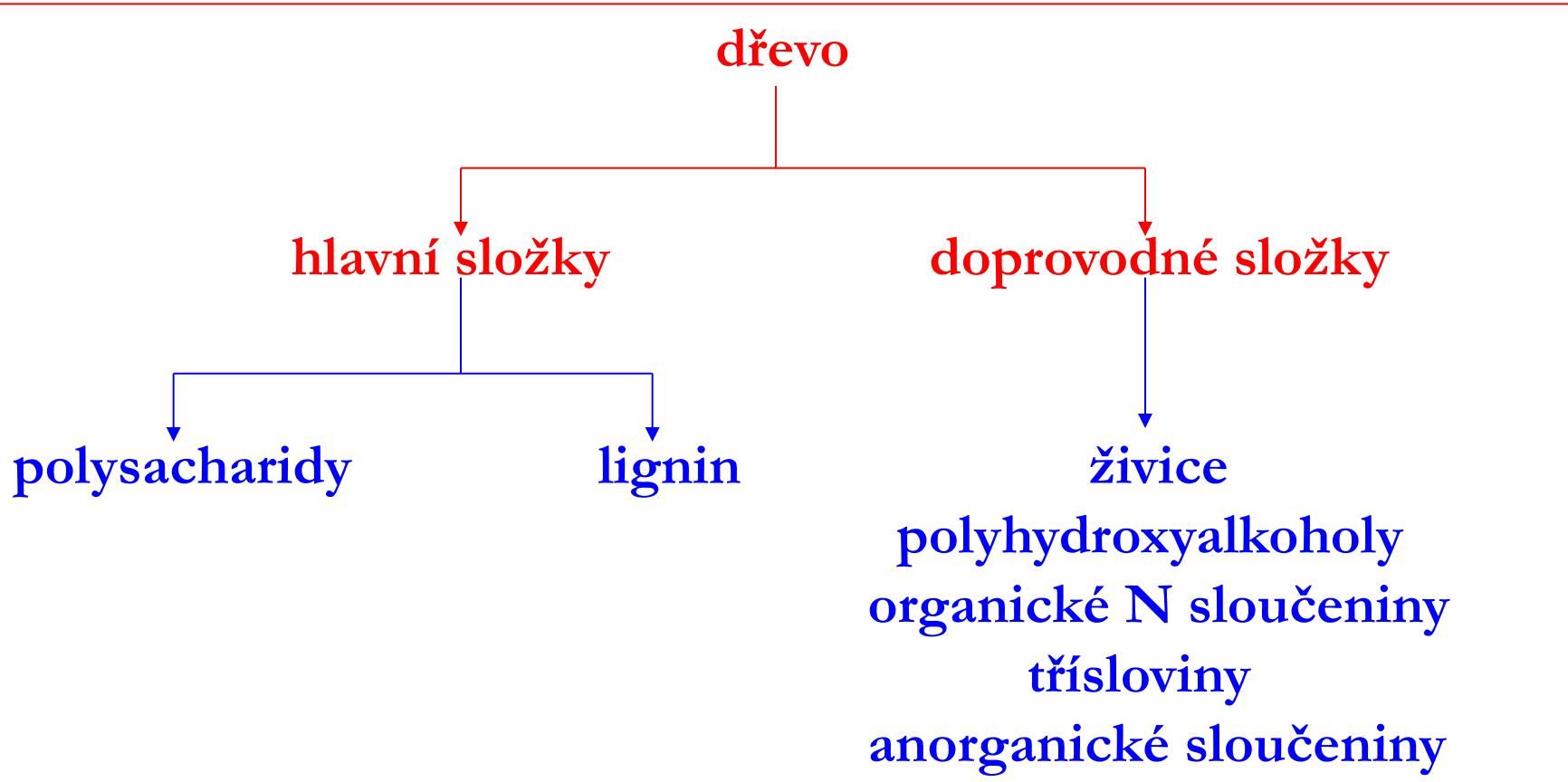
Hlavní složky:

Biopolymery - polysacharidy

- benzenoidní polymery

- ↳ celuloza (40-50 % hmotnosti dřeva)
- ↳ hemiceluloza - směs pentosanů, hexozanů a jejich derivátů (20-25 %)
- ↳ lignin - polymerní aromatické aromatické fenolové sloučeniny (20-25 %)
- ↳ mono-, di-, oligosacharidy, bílkoviny, alkaloidy, živice, tuky, kyseliny ... (3-20%)

Dřevozpracující průmysl



Výroba buničiny

Delignifikace rostlinných surovin

Uvolnění vláken buničiny ze základního pletiva působením chemikálií při vyšších teplotách a tlacích

Necelulozové složky dřeva (lignin, hemicelulóza) přecházejí do roztoku

Nejdůležitější moment: rozrušení chemické vazby ligninu a polysacharidu na vodorozpustné sloučeniny, např. sulfonaci.

Výroba buničiny

Používají se kyselé, alkalické a neutrální roztoky → štěpení ligninu na různé fragmenty původní makromolekuly.

Sulfitová buničina – účinkem HSO_3^- solí (Ca^{2+} , Mg^{2+} , Na^+ , NH_4^+) a SO_2 ve vodním roztoku.

Sulfátová buničina – účinkem vodních roztoků NaHS a NaOH .

U obou postupů přechází lignin do roztoku ve formě ligninsulfonových kyselin.

Sulfitová buničina

SO_2 (spalování pyritu, S)

Fe_xO_y , Se, As (pyrit),

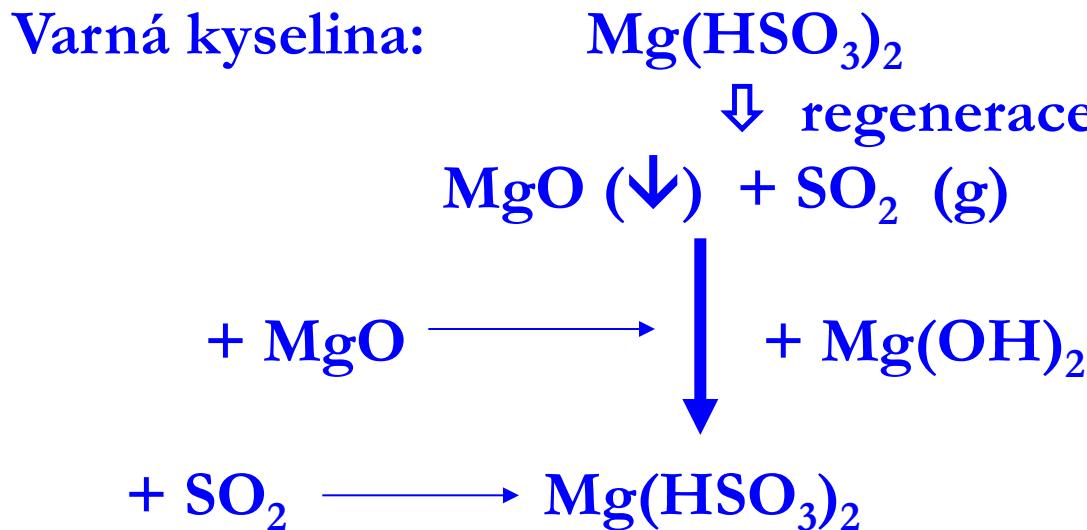


odpad CaSO_3 (\downarrow) (vyšší T)
náhrada Na^+ , NH_4^+ , Mg^{2+} , - rozpustnější

diskontinuální způsob

Sulfitová buničina

Výhoda – magnezium bisulfitové vodní výluhy je možné regenerovat spalováním



Sulfátová buničina

10 – 11,5 NaOH

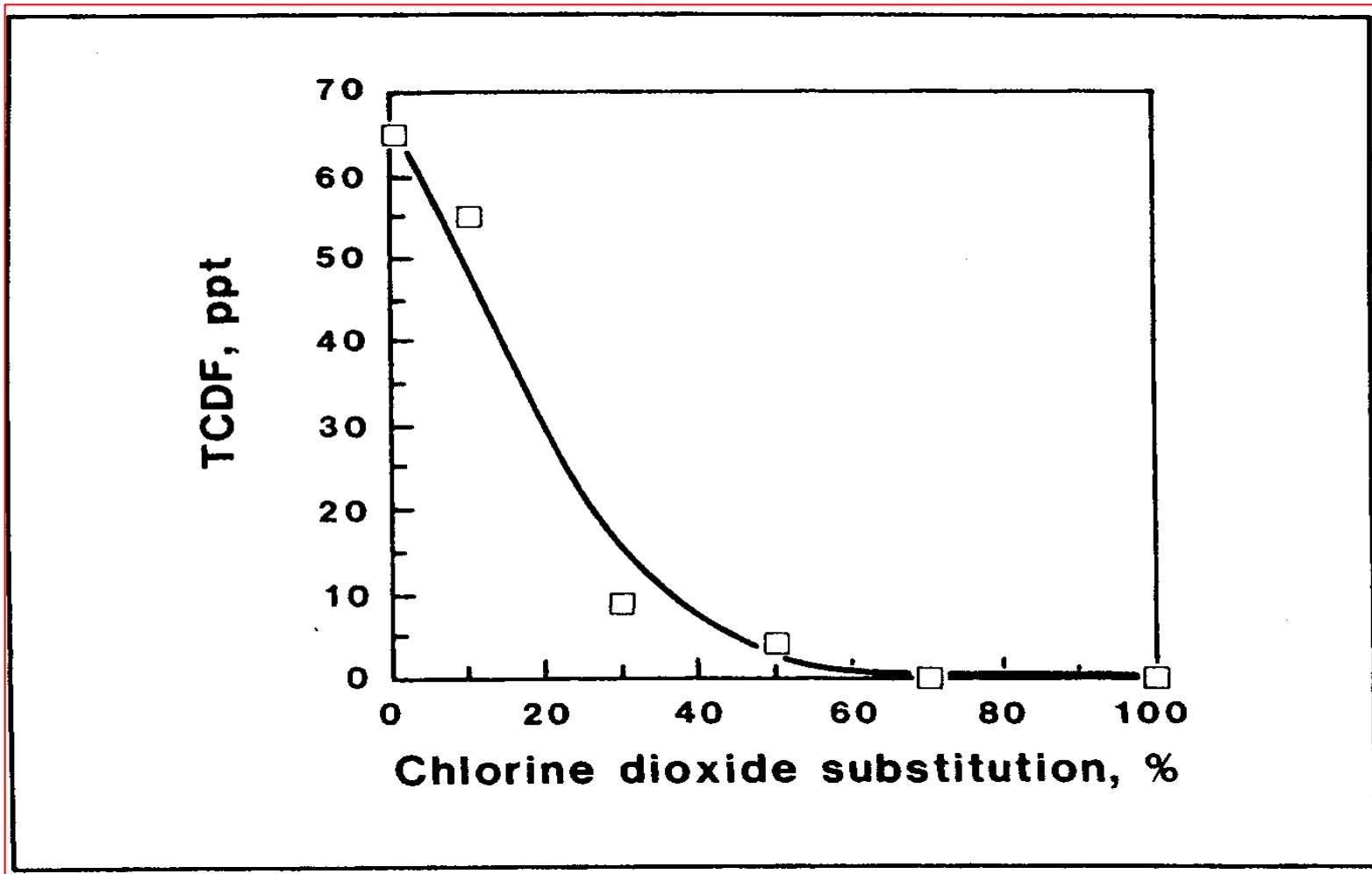
3,5 – 5% Na_2S

2 – 2,5% Na_2CO_3 (+ Na_2SO_4)

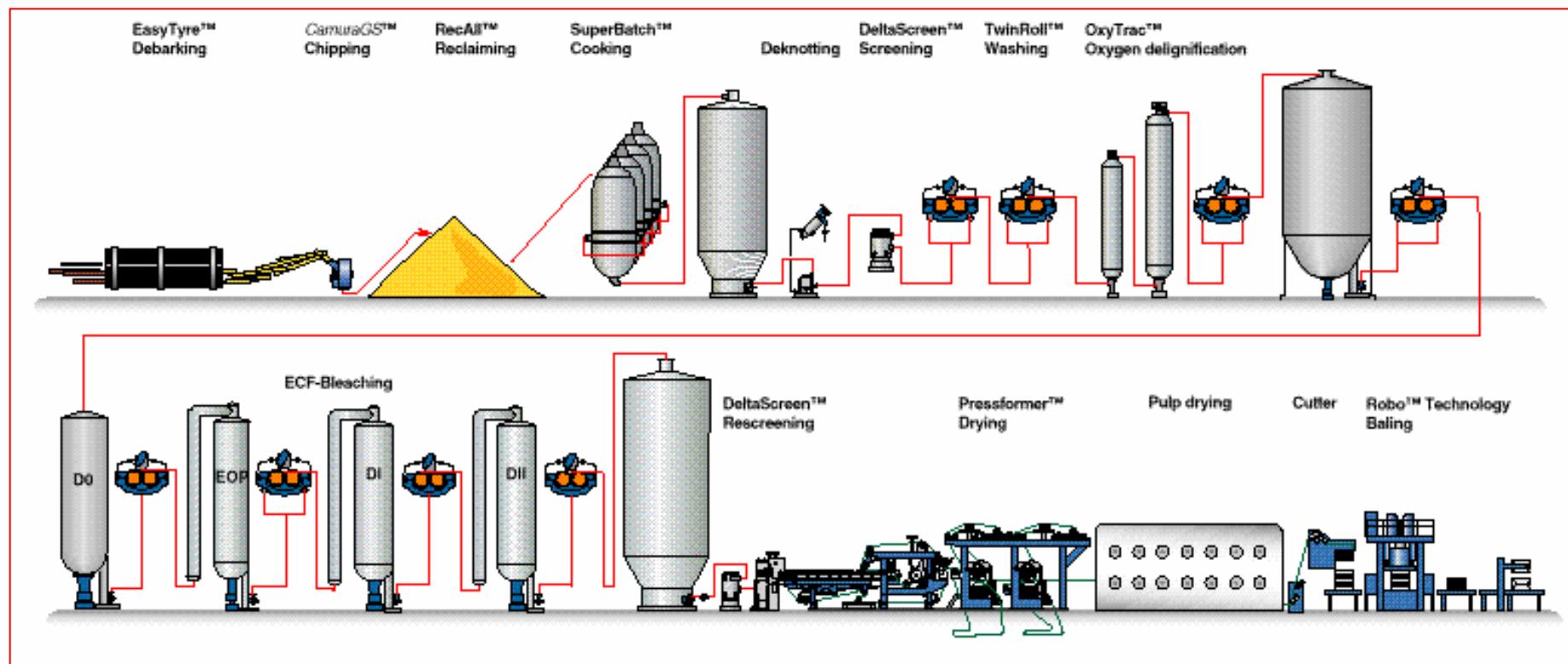
**Delignifikace probíhá při 165 – 180 °C a přetlaku 700 – 1 000 kPa
a hydromodulu 1: 4 (poměr suchých štěpků v objektu
varného roztoku)**

**Kontinuální způsob regenerace odpadních louhů - zahuštění na
60% sušiny, spálení v kotli – teplo na výrobu páry –
energetická soběstačnost.**

Eliminace 2,3,7,8-TCDF při nárůstu substituce chlóru ClO_2



Typical flow diagram for modern Kraft pulping process with ECF-bleaching. Courtesy of Metso Automation Inc.



Bělení buničiny

Odstranění zbytků ligninu po předcházejících postupech

Bělení:

- ↳ chlorace – C
- ↳ alkalická extrakce – E
- ↳ bělení chlornanem – H
- ↳ bělení ClO₂ – D

Sulfátová - CEHDED nebo CEDED

Sulfitová - CEH

Chlorderiváty ligninu:

- ↳ rozpouštění při praní ve vodě
- ↳ E – extrakce zředěných roztoku alkálií

Běžně používané metody bělení celulózy

Treatment	Abbreviation	Description
Chlorination	C	Reaction with elemental chlorine in acidic medium
Alkaline extraction	E	Dissolution of reaction products with NaOH
Hypochlorite	H	Reaction with hypochlorite in alkaline medium
Chlorine dioxide	D	Reaction with chlorine dioxide (ClO_2)
Chlorine and chlorine dioxide	CD	Chlorine dioxide is added in chlorine stage
Oxygen	O	Reaction with molecular oxygen at high pressure in alkaline medium
Extraction with oxygen	EO	Alkaline extraction with oxygen
Peroxide	P	Reaction with hydrogen peroxide (H_2O_2) in alkaline medium
Chelating	Q	Reaction with chelating agent EDTA or DTPA in acidic medium for removal of metals
Ozone	Z	Ozone using gaseous ozone (O_3)

Odpady celulózo-papírenského průmyslu

(g) výroba buničiny - SO_2 , H_2S

regenerace a spalování výluhů - SO_2 , RS_x

(l) předhydrolýza dřeva (HCl , H_2SO_4 , H_2SO_3)

vaření buničiny (odpadní výluhy)

bělení buničiny

kondenzáty při odpařování výluhů před jejich spalováním OV

(s) zbytky

Potravinářský průmysl

Hlavně kapalné odpady s organickými látkami biologicky rozložitelnými a netoxickými

Po chemickém průmyslu největší znečišt'ovatel vodních toků.

Exhalace – pomocné provozy (kotelny, elektrárny)

Výroba cukru

Řepa – řízky – vyluhování horkou vodou v difuzérech - získaná difuzní šťáva se čerň vápnem (odstranění necukerných složek)

Nadbytek vápna se odstraní saturací CO₂

saturační kal - kalolisy

lehká šťáva

zahuštění, odpaření

vykrystalizuje cukr

odstředění od krystalického louhu

rafinace → cukr

odpadní sirup (melasa) – 50% cukru

krmivo, zkvašení na líh

Výroba cukru

Nárazové, sezónní zatížení vod

Požadavek: ~ 450 % zdravotně nezávadné vody na hmotnost řepy

OV:

- 1) prací voda a voda na přepravu řepy
- 2) řízková voda
- 3) kondenzační voda
- 4) prací a oplachovací voda
- 5) splašková voda

Výroba cukru

Prací – písek, hlína, malá COC (úlomky řepy) – obsah cukru 0,01 – 0,05 %

Řízková – (difúzní, řízkolisová) - nejzávadnější – $\text{BSK}_5 > 1\ 200 \text{ mg.l}^{-1}$

sacharóza $> 1000 \text{ mg.l}^{-1}$
slabě kyselá, snadno kvasí

Kondenzační, prací – relativně čisté (málo O_2 , stopy NH_3)

Výroba škrobu

z brambor, obilí, kukurice, rýže

čištění (OV z praní a plavení)

postrouhání na kaši

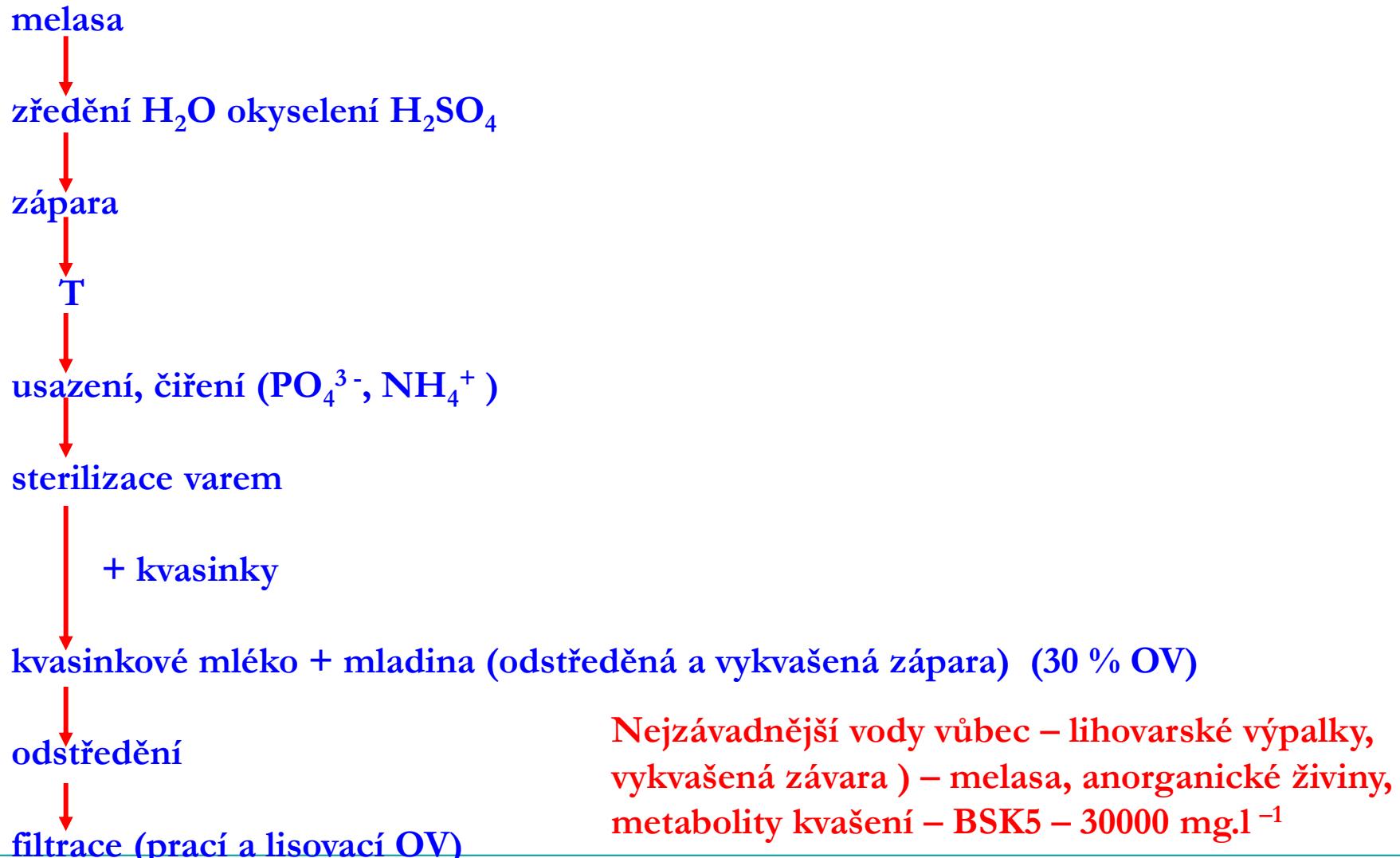
vyplavení škrobu studenou vodou

sedimentace

centrifugace (“plodové” OV) – sacharidy, bílkoviny, saponiny

rafinace vypíráním (rafinační OV)

Výroba droždí



Výroba sladu a piva

Slad, chmel, vody

↓
sladování – v určité fázi přerušení klíčení ječmene (ječmen se smáčí ve vodě, nechá se klíčit – enzym amylaza částečně mění škrob na maltozu; suší se a zbaví klíčků)

vaření

↓
kvašení

↓
stáčení piva

Výroba sladu a piva

OV:

- ↳ oplach stáčecího zařízení – BSK_5 – 2 000 – 4 000 mg.l⁻¹
- ↳ OV z prvního praní ječmene - BSK_5 ~ 1 500 mg.l⁻¹
- ↳ další namáčecí a prací OV - BSK_5 ~ 200 mg.l⁻¹
- ↳ OV z umývání kvasných kádí a ležících sudů – BSK_5 – 2 000 – 13 000 mg.l⁻¹

Zpracování mléka

Úprava mléka na přímou spotřebu

Zpracování na smetanu, máslo, sýry, mléčné přípravky a speciální výrobky (kasein, mléčný cukr, kyselina mléčná)

- ↳ Mléko - odstředění – filtrace – úprava tukovosti, pasterizace
- ↳ Jogurt – zahuštění mléka na 1/2 + mikroorganismy (mléčný cukr → kys. mléčná) tím dojde k okyselení a sražení (42 – 45 °C, 1/2 – 3 h)
- ↳ Kefír – kefírový zákvas (18 - 20° C, 24 h)
- ↳ Smetana – mléko s vyšším obsahem tuku – odstředění
- ↳ Máslo
- ↳ Sýry

Zpracování mléka

OV:

- ↳ chladírenské
- ↳ technologické (zbytky mléka, pracích prostředků..)

Zákaz vypouštění – syrovátka, zkažené

Do OV se nesmí dostat syrovátka – nelze vyčistit

$\text{BSK}_5 \sim 900 - 3\,000 \text{ mg.l}^{-1}$ (kyselé kvašení – mléčný kasein)

Průmysl masa a mouky

Získávání a zpracování masa

Jatka – porcování, zpracování

Velmi závadné OV – zbytky živočišných bílkovin

Infekce

300 – 2000 l vody na jednu porážku

BSK_5 100 – 5 000 mg.l⁻¹

T.L - 200 – 8 000 mg.l⁻¹

Krev

Velký obsah tuků a dusíkatých látek

Výroba mouky

Prach

