ACADEMIE D'AIX- MARSEILLE	Session 2002	
EXAMEN: BEP: INDUSTRIES CHIMIQUES ET TRAITEMENT DES EAUX	Page: 1/8	
DOMINANTE : INDUSTRIES CHIMIQUES		
EPREUVE : EP3 : TECHNOLOGIE : ANALYSE FONCTIONNELLE ET SCHEMATISATION	Durée : 3h Coef. :4	

## BREVET D'ETUDES PROFESSIONNELLES

## INDUSTRIES CHIMIQUES ET TRAITEMENT DES EAUX

**DOMINANTE: INDUSTRIES CHIMIQUES** 

**EPREUVE PROFESSIONNELLE: EP3** 

**DUREE: 3 H** 

**COEFFICIENT: 4** 

## **CE SUJET COMPORTE 2 DOSSIERS**

DOSSIER 1: ETUDE DE LA FABRICATION DU 1,2 DICHLOROETHANE FEUILLES DE 1 A 8

**DOSSIER 2: COMMUNICATION TECHNIQUE** 

FEUILIES DE 1 A 4

Pour le dossier 1 : Les feuilles de 7/8 à 8/8 sont à remettre par le candidat en fin d'épreuve.

AUCUN DOCUMENT SUPPLEMENTAIRE N'EST AUTORISE

ACADEMIE D'AIX- MARSEILLE	SESSION 2002	
EXAMEN: BEP: INDUSTRIES CHIMIQUES ET TRAITEMENT DES EAUX	70	
DOMINANTE : INDUSTRIES CHIMIQUES	Code: 5122201	
EPREUVE : EP3 : TECHNOLOGIE : ANALYSE FONCTIONNELLE ET SCHEMATISATION	Durée : 3h	Coef. :4

## BREVET D'ETUDES PROFESSIONNELLES

# INDUSTRIES CHIMIQUES ET TRAITEMENT DES EAUX

**DOMINANTE: INDUSTRIES CHIMIQUES** 

**EPREUVE PROFESSIONNELLE: EP3** 

**DOSSIER 1**: ETUDE DE LA FABRICATION DU 1,2 DICHLOROETHANE

# **DOSSIER TECHNIQUE**

• ETUDE DE LA FABRICATION DU 1,2 DICHLOROETHANE

(pages: 3/8 à 4/8)

• ANNEXE 1: PROPRIETES PHYSICO-CHIMIQUES DE DICHLORETHANE (page: 5/8)

ACADEMIE D'AIX- MARSEILLE	SESSION 2002	
EXAMEN: BEP: INDUSTRIES CHIMIQUES ET TRAITEMENT DES EAUX	Page : 3/8	
DOMINANTE: INDUSTRIES CHIMIQUES	Code: 5122201	
EPREUVE · EP3 · TECHNOLOGIE : ANALYSE FONCTIONNELLE ET SCHEMATISATION	Durée :3h	Coef. :4

### ETUDE DE LA FABRICATION DU 1,2 DICHLOROETHANE

#### 1- PRINCIPE

La chloration de l'éthylène a lieu en phase liquide dans du dichloroéthane déjà préparé, utilisé comme solvant, en présence d'un catalyseur. La réaction exothermique est la suivante :

$$CH_2 = CH_2$$
 +  $Cl_2$  -  $CH_2Cl-CH_2Cl$  +  $2HCl$  Ethylene Dichlore 1,2 Dichloroethane Chlorure d'hydrogene

## 2 -DESCRIPTION DU PROCEDE : (voir le schéma à compléter, page 7/8 et page 8/8)

#### 2-1 La réaction

Les gaz dichlore et éthylène sont envoyés dans le réacteur catalytique K1. La chaleur de réaction est éliminée par recirculation externe dans l'échangeur E1 (refroidi à l'eau). Le liquide sort à la base du réacteur et y retourne à mi hauteur. Cette circulation est assurée par la pompe P1. La température est maintenue entre 40 et 50°C.

#### 2-2 Le traitement des gaz

Les produits gazeux de la réaction passent dans le condenseur partiel **E2** (refroidi à l'eau) qui permet de récupérer le dichloroéthane. Gaz et liquide passent dans le séparateur gaz / liquide S1. Les gaz sont envoyés vers l'échangeur **E3** (refroidi à la saumure), le condensat est recyclé et les incondensables sont dirigés vers une colonne d'absorption **D1** dans laquelle ils rencontrent un courant descendant de soude diluée. Cette opération a pour but de neutraliser le chlorure d'hydrogène formé. Les gaz non dissous (H<sub>2</sub>, CH<sub>4</sub>, C<sub>2</sub>H<sub>4</sub>, C<sub>2</sub>H<sub>6</sub>) sont brûlés à la torchère.

#### 2-3 Le traitement des liquides

Une partie des produits liquides de la réaction, soutirés en pied de S1, est envoyée dans le réacteur K1 et l'autre partie est traitée par de la soude à 6% dans un réacteur agité RA1. Cette solution passe ensuite à travers le décanteur S2 où la couche inférieure de dichloroéthane brut est soutirée par la pompe P2. La phase aqueuse est envoyée au traitement des effluents.

### 2-4 le traitement du dichloroéthane brut

Le dichloroéthane brut est dirigé vers la colonne **D2** où l'eau est éliminée par distillation azéotropique. L'azéotrope, condensé dans **E4** (refroidi à l'eau), est recyclé vers le séparateur **S2**. La colonne **D2** est chauffée par le rebouilleur **E5** (vapeur 2 bar).

Le dichloroéthane est ensuite envoyé par la pompe **P3** dans la colonne de rectification **D3**.

Le dichloroéthane purifié est récupéré en tête après condensation dans E6 (refroidi à l'eau). La colonne est chauffée par le rebouilleur E7 (vapeur 2bar). Les résidus sont retirés en pied.

SESSION 2002	
D AIX- MARSEIGGE	
	Coef. :4
	SESSION 2002 Page: 4/8 Code: 512220 Durée: 3h

## 2-5 Régulation et instrumentation

- Pression enregistrée sur K1.
- Débit du dichloroéthane purifié totalisé.
- Régulation de la température de sortie de l'azéotrope condensé en **E4** par le débit d'eau de refroidissement.
- Régulation du niveau de l'interface du décanteur S2 par soutirage de la phase dense.
- Régulation de la température de tête de colonne D3 en fonction de débit du reflux .
- Régulation de la température bas de colonne **D3** en fonction du débit vapeur de chauffe du bouilleur **E7**.

## TRAVAIL DEMANDE (40 points)

# I-ETUDE DU SCHEMA DE PROCEDE ET DU SCHEMA DE PRINCIPE

# I-1 Compléter le schéma de procédé (annexe 2-page : 7/8) en reportant : (17 points)

- les repères d'appareils à l'intérieur de chacun d'eux.
- Les réactifs et produits.
- Les utilités (vapeur de chauffe, fluides de refroidissement)
- L'instrumentation et les régulations

I-2 Compléter le schéma de principe de ce procédé de fabrication (annexe 3 -page : 8/8) en précisant notamment, les différentes opérations unitaires, les courants de matière entrant et sortant ainsi que les conditions opératoires de température de la réaction principale. (17 points)

# II- Etude de l'échangeur thermique E6 (6 points)

Dans l'échangeur E6, l'eau de refroidissement entre à 15°C et ressort à 45°C, pour condenser 100 kg/h de dichloroéthane purifié  $(\mathbf{F}_m)$ . Quel doit être dans ce cas le débit massique  $(\mathbf{F}_{ER})$  de l'eau de refroidissement ?

#### Données:

\*Capacité thermique massique de l'eau :

 $C_m = 4.18 \text{ kJ/ kg.}^{\circ}C$ 

\* Chaleur latente de vaporisation du dichloroéthane :

Lv:323 kJ/kg

Rappel:

\* Chaleur absorbée par l'eau de refroidissement :  $\mathbf{Q}\mathbf{a} = \mathbf{F}_{ER} \mathbf{x} \mathbf{C}_m \mathbf{x} \Delta \mathbf{t}$ 

\* Chaleur cédée par un fluide condensé

 $: \mathbf{Oc} = \mathbf{F}_{\mathsf{m}} \times \mathbf{L}_{\mathsf{v}}$ 

ACADEMIE D'AIX- MARSEILLE	SESSION 2002	
EXAMEN: BEP: INDUSTRIES CHIMIQUES ET TRAITEMENT DES EAUX	Page : 5/8	
DOMINANTE: INDUSTRIES CHIMIQUES	Code: 5122201	
EPREUVE: EP3: TECHNOLOGIE: ANALYSE FONCTIONNELLE ET SCHEMATISATION	Durée :3h	Coef. :4

# Annexe 1: Proprietes physico-chimiques: 1,2 dichlorethane

#### PROPRIETES PHYSICO-CHIMIQUES

- Liquide incolore, d'odeur rappelant celle du chloroforme.
- Masse moléculaire = 98,96 g/mol
- Masse volumique à  $20^{\circ}$ C =  $1253 \text{ kg/m}^3$
- Température de fusion = 35,3°C
- Température d'ébullition sous 1013 mbar = 83,5°C
- Il forme avec l'eau un hétéro-azéotrope de température d'ébullition sous 1013 mbar égale à 71,9°C et contenant 91,9 % de dichloroéthane (en masse).

### RISQUE D'INCENDIE ET D'EXPLOSION

Le dichloroéthane est un liquide très inflammable, pouvant former avec l'air des mélanges détonnants.

- Points éclair : 13°C en coupelle fermée. 18,3°C en coupelle ouverte.
- Limites d'explosivité des vapeurs dans l'air : 6,2 à 15,9 % en volume.
- Température d'auto-ignition : 413°C.

### **TOXICITE**

• Le dichloroéthane est toxique par inhalation, par contact ou, accidentellement, par ingestion.

ACADEMIE D'AIX- MARSEILLE	Session 2002	
EXAMEN: BEP: INDUSTRIES CHIMIQUES ET TRAITEMENT DES EAUX	Page: 6/8	
DOMINANTE: INDUSTRIES CHIMIQUES	C 1 #100001	
EPRELIVE: EP3: TECHNOLOGIE: ANALYSE FONCTIONNELLE ET SCHEMATISATION	Durée : 3h	Coef. :4

# BREVET D'ETUDES PROFESSIONNELLES

# INDUSTRIES CHIMIQUES ET TRAITEMENT DES EAUX

**DOMINANTE: INDUSTRIES CHIMIQUES** 

**EPREUVE PROFESSIONNELLE: EP3** 

**DOSSIER 1**: ETUDE DE LA FABRICATION DU 1,2 DICHLOROETHANE

### **DOCUMENTS DE TRAVAIL**

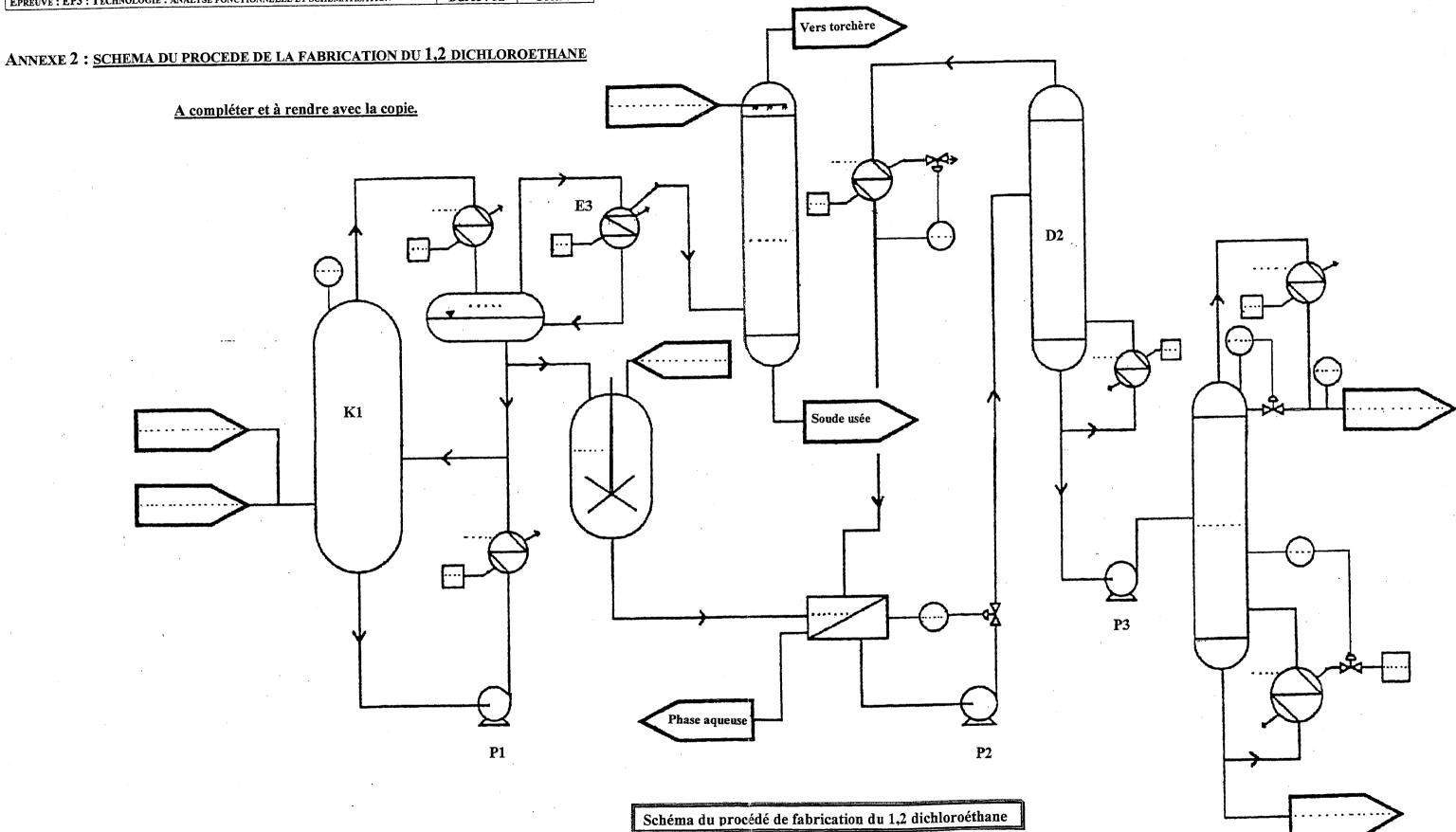
Annexe 2 : schéma de procédé

(page: 7/8)

• Annexe 3 : schéma de principe

(page: 8/8)

ACADEMIE D'AIX- MARSEILLE SESSION 2002		
EXAMEN: BEP: INDUSTRIES CHIMIQUES ET TRAITEMENT DES EAUX	Page: 7/8	
DOMINANTE: INDUSTRIES CHIMIQUES	Code: 5122201	
ERREINE : FP3 : TECHNOLOGIE : ANALYSE FONCTIONNELLE ET SCHEMATISATION	Durée : 3h	Coef. :4

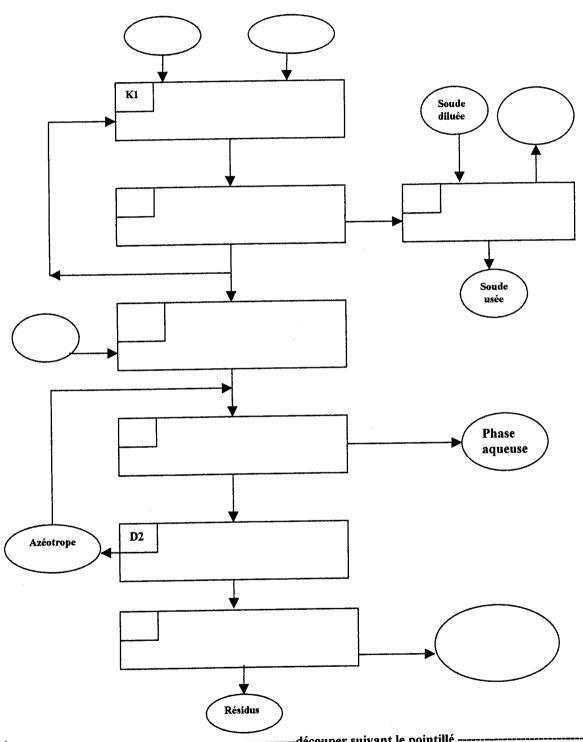


X			
Partie a dec	COUPER PAR LE SEC	CRETARIAT D'EXAMEN	N° ANONYMAT
NOM :			
Examen : BEP	SESSION 2002	Dominante: Industries Chimiques	
EPREUVE : EP3 : TECHNOLOGIE :	ANALYSE FONCTIO	NNELLE ET SCHEMATISATION 5122201	

ACADEMIE D'AIX- MARSEILLE	SESSION 2002	
EXAMEN: BEP: INDUSTRIES CHIMIQUES ET TRAITEMENT DES EAUX	Page: 8/8	
DOMINANTE: INDUSTRIES CHIMIQUES	Code: 5122201	
EPREUVE: EP3: TECHNOLOGIE: ANALYSE FONCTIONNELLE ET SCHEMATISATION	Durée : 3h	Coef. :4

# ANNEXE 3: SCHEMA DE PRINCIPE DU PROCEDE DE LA FABRICATION DU 1,2 DICHLOROETHANE

# A compléter et à rendre avec la copie.



×		decouper survant te pointine	<del></del>		
PARTIE A DECOUPER PAR LE SECRETARIAT D'EXAMEN			<u>N° ANONYMAT</u>		
NOM :	NOM: PRENOM:				
Examen : BEP	xamen: BEP SESSION 2002 Dominante: Industries Chimiques				
	OLOGIE : ANALYSE FONC	TIONNELLE ET SCHEMATISATION 5122201			