

# BACCALAURÉAT PROFESSIONNEL

## PROCÉDÉS DE LA CHIMIE, DE L'EAU ET DES PAPIERS-CARTONS

SESSION 2021

### ÉPREUVE E2 : ÉPREUVE TECHNOLOGIQUE ÉTUDE D'UN PROCÉDÉ

#### DOSSIER RESSOURCES

*Le dossier se compose de 13 pages, numérotées de 1/13 à 13/13.  
Dès que le dossier vous est remis, assurez-vous qu'il est complet.*

<b>DOSSIER RESSOURCES</b>		
<b>BACCALAURÉAT PROFESSIONNEL</b>		
PROCÉDÉS DE LA CHIMIE, DE L'EAU ET DES PAPIERS-CARTONS		
<b>E2</b> Épreuve technologique : Étude d'un procédé	Durée : <b>4</b> heures	SESSION 2021
Repère : 2106-PCE T 1	Coef : <b>4</b>	Page <b>1/13</b>

# FABRICATION DE L'OXYDE D'ÉTHYLÈNE

## SOMMAIRE DOSSIER RESSOURCES

### **I - PRÉSENTATION DU SITE DE PRODUCTION ET DE L'OXYDE D'ÉTHYLÈNE**

**Page 3/13**

### **II - DESCRIPTION du procédé simplifié Fabrication de l'oxyde d'éthylène par le procédé Shell**

**Page 4/13**

### **III - SCHÉMA PFD (Process Flow Diagram) FABRICATION OXYDE D' ÉTHYLÈNE**

**Page 6/13**

### **IV - FORMULAIRE MÉCANIQUE DES FLUIDES**

**Page 7/13**

### **V - FORMULAIRE BILAN THERMIQUE**

**Page 8/13**

### **VI - EXTRAIT DE LA FICHE TOXICOLOGIQUE DE L'OXYDE D'ÉTHYLÈNE**

**Page 9/13**

## **I - PRÉSENTATION DU SITE DE PRODUCTION ET DE L'OXYDE D'ÉTHYLÈNE**

### **SITE DE PRODUCTION**

Le site pétrochimique de Lavéra à Martigues (13 Bouches du Rhône) bénéficie d'une implantation géographique privilégiée en bordure de mer pour l'importation et l'exportation de produits. Diverses sociétés sont implantées sur ce site.



Entre autres, la plateforme de PETROINEOS Manufacturing France SAS réunit deux activités complémentaires : le raffinage du pétrole brut et la fabrication de produits chimiques dont l'oxyde d'éthylène.

En France, en 2018, une seule usine de production d'oxyde d'éthylène est exploitée par Ineos, à Lavéra (13), avec une capacité de production de 240 000 t/an d'oxyde d'éthylène.

Pour renforcer la compétitivité du site, la société PETROINEOS Manufacturing France SAS se propose de rénover et d'augmenter les capacités de production de l'unité d'oxyde d'éthylène de 37,5 % (soit une production de 240 000 t/an à 330 000 t/an).

Cette rénovation entraîne diverses modifications qui sont nécessaires aux attentes des nouvelles capacités de production, parmi elles :

- la mise en service d'un nouveau catalyseur avec un meilleur taux de conversion ;
- la mise en service d'un nouvel échangeur ;
- la mise en service de nouvelles pompes.



## **L'OXYDE D'ÉTHYLÈNE**

L'oxyde d'éthylène (époxyéthane ou oxirane) possède comme formule brute  $C_2H_4O$ . Il est gazeux à température ambiante ( $T_{\text{ébullition}} = 10,6 \text{ °C}$ ).

Formule Chimique	Nom	Numéro CAS	Numéro CE	Numéro index	Synonymes
$C_2H_4O$	Oxyde d'éthylène	75-21-8	200-849-9	603-023-00-X	1,2-Epoxyéthane, Oxirane

L'oxyde d'éthylène a été synthétisé pour la première fois par le médecin et chimiste Charles Adolphe WURTZ en 1859 et n'a été fabriqué industriellement qu'en 1925 par Union Carbide. Son développement a été considérable puisque la production aux Etats-Unis, qui était de 7 000 tonnes par an en 1930 a dépassé 2 300 000 tonnes par an en 1981 et on a atteint, en 2016, une consommation mondiale de 29,270 millions de tonnes.

Il existe plusieurs procédés de fabrication :

- l'oxydation indirecte de l'éthylène en passant par l'intermédiaire de la chlorhydrine.
- l'oxydation directe par l'air : Procédé Scientific design.
- l'oxydation directe par l'oxygène : Procédé Shell.

L'oxyde d'éthylène gazeux peut être utilisé seul comme biocide (bactéricide tuant les bactéries et leurs endospores, contrairement à de nombreux autres produits), comme fongicide (tuant les moisissures et les champignons). Il est utilisé pour stériliser des substances que des techniques reposant sur la chaleur, comme la pasteurisation, pourraient endommager.

Mais la majeure partie de l'oxyde d'éthylène industriel est utilisée comme intermédiaire dans la fabrication d'autres produits chimiques tels que :

- le monoéthylèneglycol (éthane-1,2-diol) ou MEG de formule brute  $C_2H_6O_2$ , qui est obtenu par réaction d'hydrolyse de l'oxyde d'éthylène. Il est employé en tant que réfrigérant et antigel dans les automobiles.
- le diéthylèneglycol (DEG), le triéthylèneglycol (TEG).
- des polyéthers : l'oxyde d'éthylène lui-même peut polymériser et former le polyéther polyéthylène glycol (ou oxyde de polyéthylène).
- des détergents : l'oxyde d'éthylène est aussi important dans l'industrie des détergents, dans un procédé appelé éthoxylation.

En 2018, la production de monoéthylèneglycol compte pour 65 % de la consommation d'oxyde d'éthylène.

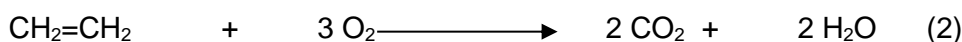
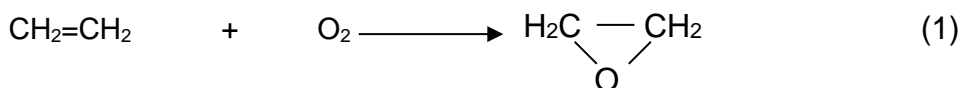
## II - DESCRIPTION du procédé simplifié Fabrication de l'oxyde d'éthylène par le procédé Shell (schéma page 7/13).

L'éthylène est d'abord comprimé dans un compresseur **C** puis est mélangé avec l'oxygène sous pression dans un mélangeur **M**.

Le mélange de gaz sous pression est d'abord préchauffé par les gaz issus du réacteur dans un échangeur **E1**, appelé économiseur, avant d'être envoyé dans le réacteur **K1** qui est constitué par des faisceaux de milliers de tubes, de 6 à 15 m de longueur et de 20 à 50 mm de diamètre, renfermant un catalyseur.

L'oxydation de l'éthylène se fait directement dans le réacteur **K1**, à température élevée (240 à 270 °C) et sous pression (15 à 25 atm), en présence d'un catalyseur à l'argent qui permet d'orienter la transformation dans le sens de la première réaction (1).

Les réactions principales mises en jeu sont :



Les réactions, notamment la deuxième qui donne du dioxyde de carbone (CO<sub>2</sub>) en sous-produit, étant très exothermiques, l'énergie thermique est récupérée sous forme de production de vapeur d'eau qui sera destinée aux utilités de l'usine et à la production d'électricité.

Les gaz sortants de **K1** sont introduits au bas d'une colonne d'absorption **A1** à l'eau. L'absorption de l'oxyde d'éthylène se fait avec la solution provenant du bas de la colonne de stripping\* **B1**, qui elle-même est alimentée en vapeur d'eau.

(\*Le stripping est une méthode par entrainement à la vapeur permettant d'extraire un résidu ou un produit volatil présent dans une solution.)

La réaction secondaire produisant beaucoup de CO<sub>2</sub>, la majeure partie de celui-ci est recyclée. Les gaz sortants de l'absorbeur **A1** contenant principalement du CO<sub>2</sub> et l'éthylène n'ayant pas réagi sont envoyés dans une colonne d'absorption **A2** dont le rôle est d'absorber le CO<sub>2</sub>. L'absorption du CO<sub>2</sub> se fait par une solution chaude de carbonate de potassium (K<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>) qui provient de la colonne de désorption **B2**. Les gaz sortants de **A2** contenant l'éthylène qui n'a pas réagi sont recyclés et réinjectés dans la ligne d'oxyde d'éthylène avant le compresseur.

La solution en pied de colonne **A2**, contenant le CO<sub>2</sub>, est envoyée dans une colonne de désorption **B2**. Le CO<sub>2</sub> gazeux en tête est envoyé au stockage, la solution régénérée de **B2** alimente la colonne d'absorption **A2**.

Le mélange oxyde d'éthylène et résidus légers, récupéré par stripping au sommet de la colonne **B1**, alimente une colonne de stripping **B3** qui permet, par injection de vapeur vive,

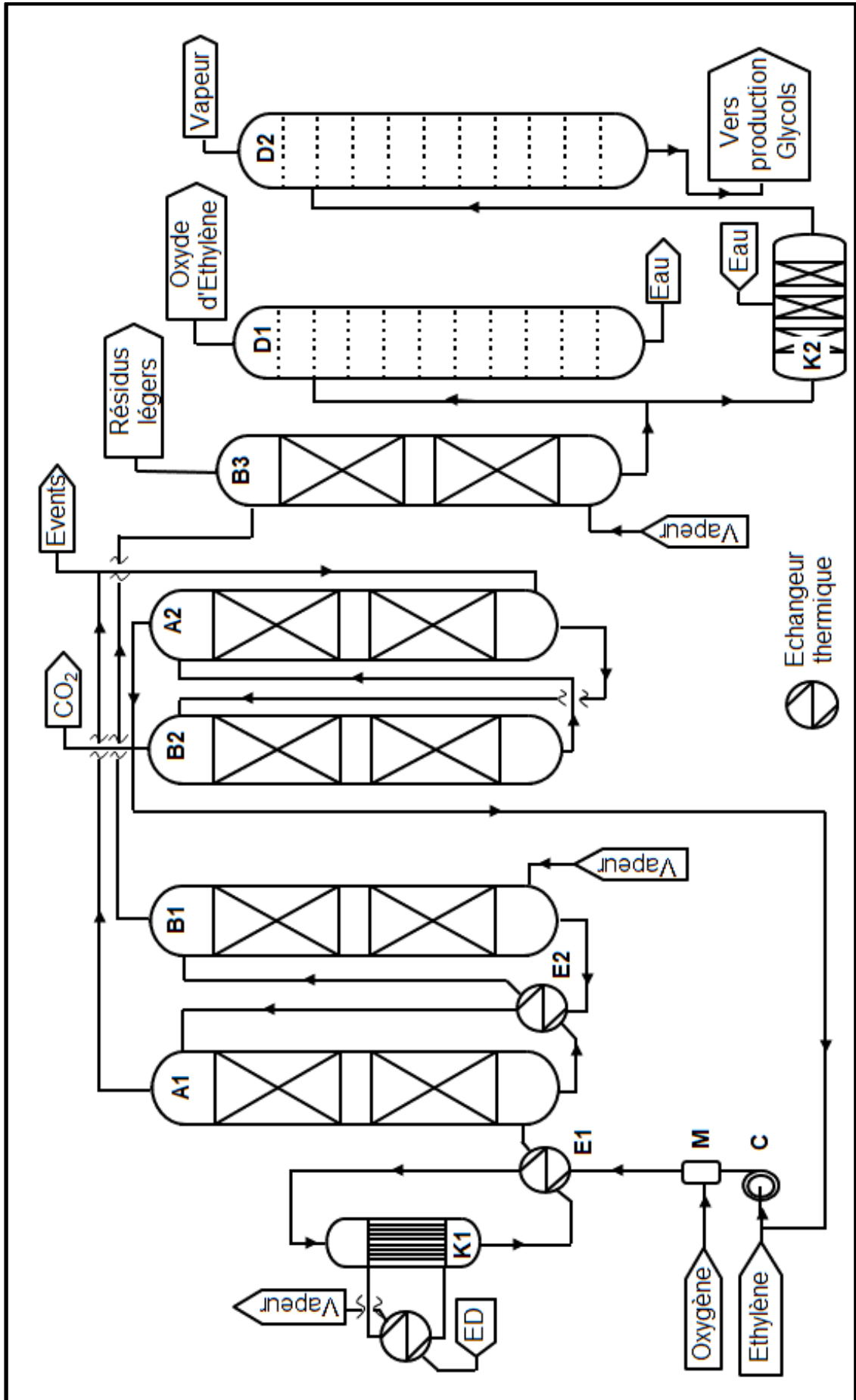
de purifier le mélange gazeux des résidus légers qui sont récupérés en tête de colonne. L'oxyde d'éthylène, mélangé à l'eau, est récupéré au bas de la colonne **B3**.

L'oxyde d'éthylène, mélangé à l'eau, qui est récupéré au bas de la colonne **B3** alimente deux dispositifs :

- Une partie de l'oxyde d'éthylène récupérée alimente un réacteur à garnissage **K2** qui permet l'hydrolyse de l'oxyde d'éthylène. À la sortie de **K2**, le mélange est envoyé dans une colonne **D2** de purification qui permet la séparation de l'eau excédentaire, sous forme de vapeur, en tête, et du mélange de glycols obtenus par réaction d'hydrolyse dans **K2**, en pied. Le mélange de monoéthylèneglycol (MEG), diéthylèneglycol (DEG) et triéthylèneglycol (TEG) est ensuite envoyé vers 3 colonnes de purification des glycols (qui ne sont pas représentées).

- L'autre partie du mélange d'oxyde d'éthylène - eau est envoyée au quart supérieur d'une colonne de purification **D1** dont le rôle est de produire de l'oxyde d'éthylène pur à 99,9 % que l'on récupère en tête. L'eau étant récupérée en pied de colonne.

III - SCHÉMA PFD (Process Flow Diagram) FABRICATION OXYDE D'ÉTHYLÈNE



## IV - FORMULAIRE MÉCANIQUE DES FLUIDES

1 bar = 100 000 Pa

P : pression en Pa

$\rho$  : masse volumique (kg/m<sup>3</sup>)

Z : hauteur ou cote en m

u : vitesse (m/s)

$Q_m$  : débit massique (kg/s)

D : Diamètre en m

$Q_v$  : débit volumique (m<sup>3</sup>/s)

$\eta$  (éta) viscosité dynamique du fluide en Pa/s

$J_{12}$  : perte de charge en mCL (entre le point 1 et 2)

S section surface en m<sup>2</sup>

HMT : Hauteur manométrique totale en mCL

g = 9,81 m/s<sup>2</sup>

$P_{hyd}$  : puissance hydraulique en W

$P_{réelle}$  : puissance réelle en W

Débit massique

$$Q_m = \rho \times u \times S$$

Débit volumique

$$Q_v = u \times S$$

Section de la canalisation (m<sup>2</sup>)

$$S = \frac{\Pi \times D^2}{4}$$

Nombre de Reynolds

$$Re = \frac{D \times \rho \times u}{\eta}$$

Calcul de la HMT : Équation de Bernouilli (entre 2 points avec une pompe).

$$HMT = \left( \frac{P_2 - P_1}{\rho \cdot g} \right) + \left( \frac{u_2^2 - u_1^2}{2g} \right) + (z_2 - z_1) + J_{12}$$

Puissance hydraulique

$$P_{hyd} = Q_v \times \rho \times g \times HMT$$

Rendement de la pompe

$$Rdt = \frac{P_{hyd}}{P_{réelle}} \times 100$$

Régime d'écoulement

Re < à 2000

Laminaire

Re entre 2000 et 3000

Transitoire

Re > à 3000

Turbulent



## V - FORMULAIRE BILAN THERMIQUE

$$\phi = Qm \times Cp \times \Delta T$$

$$\phi = Qm \times Lv$$

$\phi$  = flux de chaleur absorbée ou cédée en kJ/h

$Cp$  = chaleur massique en kJ/kg. °C

$Qm$  = débit massique en kg/h

$Lv$  = chaleur latente de vaporisation ou de condensation en kJ/kg

DTLM Différence de température logarithmique moyenne en °C

$$DTLM = \frac{\Delta Ta - \Delta Tb}{Ln \frac{\Delta Ta}{\Delta Tb}}$$

$$\phi_{abs} = K \times S \times DTLM$$

$\phi_{abs}$  = flux de chaleur en W

1 W = 1 J/s    donc    1 kW = 1 kJ/s    donc    1 kJ/h = 1/3600 en kW

S surface en m<sup>2</sup>

K coefficient global d'échange thermique K exprimé en W/m<sup>2</sup>.°C

## VI - EXTRAIT DE LA FICHE TOXICOLOGIQUE DE L'OXYDE D'ÉTHYLÈNE



### Base de données FICHES TOXICOLOGIQUES

#### Oxyde d'éthylène

Fiche toxicologique synthétique n° 70 - Édition Septembre 2016.

Pour plus d'informations se référer à la fiche toxicologique complète.

Formule Chimique	Nom	Numéro CAS	Numéro CE	Numéro index	Synonymes
C <sub>2</sub> H <sub>4</sub> O	Oxyde d'éthylène	75-21-8	200-849-9	603-023-00-X	1,2-Epoxyéthane, Oxirane



#### OXYDE D'ÉTHYLÈNE

#### Danger

H220 - Gaz extrêmement inflammable

H350 - Peut provoquer le cancer

H340 - Peut induire des anomalies génétiques

H331 - Toxique par inhalation

H319 - Provoque une sévère irritation des yeux

H335 - Peut irriter les voies respiratoires

H315 - Provoque une irritation cutanée

Les conseils de prudence P sont sélectionnés selon les critères de l'annexe 1 du règlement CE n° 1272/2008. 200-849-9

#### PROPRIÉTÉS PHYSIQUES

Dans les conditions normales de température et de pression, l'oxyde d'éthylène est un gaz incolore, plus lourd que l'air, d'odeur éthérée douceâtre (qui rappelle celle des pommes talées), détectable à des concentrations dans l'air de l'ordre de 300 ppm. Des valeurs de 50 ppm mais aussi de 700 ppm sont parfois citées, celle-ci étant proche de la valeur IDLH fixée à 800 ppm (Immediately Dangerous to Life and Health, concentration à partir de laquelle toute personne exposée doit s'échapper en moins de 30 minutes sous peine d'atteintes irréversibles). L'oxyde d'éthylène est soluble en toutes proportions avec l'eau, l'éthanol, les éthers et la plupart des solvants organiques.

Nom Substance	Détails	
Oxyde d'éthylène	N° CAS	<b>75-21-8</b>
	Etat Physique	<b>Gaz</b>
	Masse molaire	<b>44,06</b>
	Point de fusion	<b>- 112°C</b>
	Point d'ébullition	<b>10,6 °C</b>
	Densité	<b>0,882</b>
	Densité gaz / vapeur	<b>1,49</b>
	Point d'éclair	<b>- 57 °C (en coupelle fermée)</b>
	Température d'auto-inflammation	<b>570 °C</b>
	Limites d'explosivité ou d'inflammabilité (en volume % dans l'air)	<b>Limite inférieure : 3% limite supérieure : 100%</b>

À 25 °C et 101 kPa, 1 ppm = 1,83 mg/m<sup>3</sup>

## VALEURS LIMITES D'EXPOSITION PROFESSIONNELLE

Des valeurs limites d'exposition professionnelle (VLEP) dans l'air des lieux de travail ont été établies pour l'oxyde d'éthylène.

Substance	PAYS	VME (ppm)	VLCT (ppm)
Oxyde d'éthylène	France (VLEP indicative - circulaire 1993)	1	5
Oxyde d'éthylène	États-Unis (ACGIH-2001)	1	-

## PROPRIÉTÉS CHIMIQUES

L'oxyde d'éthylène est un composé extrêmement réactif. Il réagit violemment ou peut polymériser de façon explosive à haute température ou en cas de contamination par les acides, les bases, les sels, les matériaux combustibles, les oxydants, les chlorures de fer, d'aluminium, de bore et d'étain, les oxydes de fer (la rouille) et d'aluminium. Avec l'eau, le produit forme des hydrates qui précipitent en dessous de 12 °C et peuvent obturer les canalisations.

L'oxyde d'éthylène peut contenir, à l'état d'impureté, des traces d'acétylène qui, au contact de certaines poudres métalliques telles que cuivre, argent, mercure ou magnésium, peuvent donner naissance à des acétylures instables, sources d'explosion.

## TOXICITÉ SUR L'HOMME

L'exposition aiguë est responsable d'une irritation des muqueuses (oculaire et respiratoire), de troubles digestifs accompagnés de troubles neurologiques (céphalée, coma, convulsion). En cas d'exposition répétée, on peut observer une atteinte neurologique centrale et périphérique ainsi que des opacifications du cristallin. Des effets génotoxiques sont rapportés ainsi que des excès de risques de cancers hématologiques. Une augmentation des fausses-couches est signalée dans certaines études.

## RECOMMANDATIONS

En raison de la toxicité et de la très grande inflammabilité de l'oxyde d'éthylène, des mesures sévères de prévention et de protection s'imposent et des exigences particulières sont à respecter lors de son stockage et de sa manipulation (cf. dispositions réglementaires du Code du travail, relatives à la prévention du risque cancérigène et mutagène).

## RÉCIPIENTS DE STOCKAGE

L'oxyde d'éthylène est habituellement disponible dans des bouteilles en acier sous forme d'un gaz liquéfié sous pression et sous atmosphère inerte (par exemple, l'oxyde d'éthylène à l'état liquide est maintenu en dehors de la limite explosive par l'introduction d'azote jusqu'à une pression de plusieurs bars, pression variable selon la température).

Seul le personnel autorisé et informé pourra pénétrer dans les zones de stockage. Il conviendra de limiter autant que possible les quantités stockées.

## MANIPULATION

Pour la manipulation des récipients contenant de l'oxyde d'éthylène, se conformer aux indications données par le fabricant et aux prescriptions habituelles aux gaz liquéfiés.

Utiliser l'oxyde d'éthylène de préférence en mélange (en proportions telles que le mélange soit ininflammable) avec un gaz inerte (dioxyde de carbone, azote), exempt d'impuretés.

Prévenir toute inhalation d'oxyde d'éthylène. Utiliser des appareils de protection respiratoire autonomes pour les interventions d'urgence ainsi que des combinaisons complètes.

Toute opération industrielle doit être réalisée en système clos. Prévoir une aspiration du produit à sa source d'émission, une ventilation générale des locaux ainsi qu'une ventilation forcée des espaces confinés, même pour certains travaux de courte durée, à caractère exceptionnel ou pour des interventions d'urgence.

Éviter tout contact du produit avec la peau et les yeux. Mettre à la disposition du personnel des équipements de protection individuelle : vêtements de travail, masques, gants (de type Viton /Butyl rubber, Silver Shield/4H (PE/EVAL/PE), Trelchem HPS VPS, Tychem CPF3, BR/LV/Responder, TK) et des lunettes de sécurité. Ces effets seront maintenus en bon état et nettoyés après chaque usage.

Procéder à un contrôle fréquent et régulier de la teneur de l'atmosphère en oxyde d'éthylène ou mieux, à un contrôle permanent complété par un système d'alarme automatique.

N'utiliser que des installations technologiquement adaptées, exemptes de matériaux susceptibles de donner lieu à une réaction avec l'oxyde d'éthylène ; en particulier, exclure le cuivre, l'argent, le magnésium et leurs alliages. Utiliser des joints en polytétrafluoroéthylène et des lubrifiants fluorocarbonés.

Prévoir l'installation de douches et de fontaines oculaires. En cas de fuite, faire évacuer immédiatement les locaux et ne laisser intervenir que du personnel spécialement entraîné, muni d'équipements de protection appropriés.

Supprimer toute source potentielle d'ignition et ventiler la zone.

Si la fuite provient d'une bouteille et ne peut être stoppée, déplacer celle-ci à l'air libre et laisser disperser le produit dans l'atmosphère.

### **CONDUITE MÉDICALE À TENIR**

Des recommandations médicales spécifiques existent concernant certains organes cibles et la femme enceinte et/ou allaitante.

Lors d'accidents aigus, demander dans tous les cas l'avis d'un médecin ou du centre antipoison régional ou des services de secours médicalisés d'urgence.

En cas de contact cutané, laver immédiatement et abondamment à l'eau pendant 15 minutes. Retirer les vêtements souillés. Si la contamination est étendue ou prolongée et/ou s'il apparaît des lésions cutanées, consulter un médecin.

En cas de projection oculaire, laver immédiatement et abondamment à l'eau pendant 15 minutes. Consulter un ophtalmologiste.

En cas d'inhalation massive, retirer le sujet de la zone polluée après avoir pris toutes les précautions nécessaires pour les sauveteurs. Maintenir la victime au repos. Dans tous les cas, prévenir le médecin qui jugera de l'opportunité de faire hospitaliser pour bilan des lésions, surveillance et traitement symptomatique si nécessaire.

En cas d'ingestion, si le sujet est parfaitement conscient, tenter de faire vomir, donner du charbon activé. Faire hospitaliser pour bilan des lésions, surveillance et traitement symptomatique si nécessaire.