# **BACCALAURÉAT TECHNOLOGIQUE**

ÉPREUVE D'ENSEIGNEMENT DE SPÉCIALITÉ

#### **SESSION 2025**

# SCIENCES ET TECHNOLOGIES DE L'INDUSTRIE ET DU DÉVELOPPEMENT DURABLE

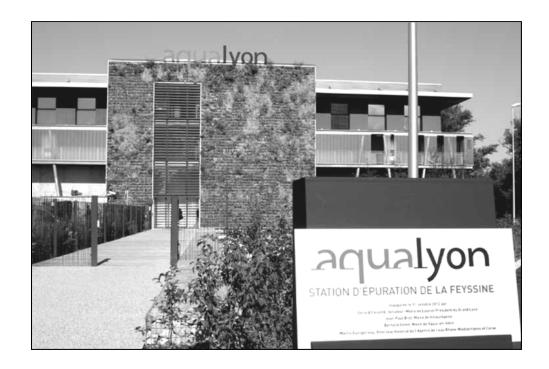
Ingénierie, innovation et développement durable

ARCHITECTURE ET CONSTRUCTION

Durée de l'épreuve : 4 heures

# CORRECTION

Analyse des performances de la station de traitement des eaux usées de la Feyssine avec unité de méthanisation.





# Partie 1 : comment de la station de la Feyssine permet de répondre aux besoins de la métropole ?

## Question 1.1

Question	Attendus	Barême
Donner	La station de Saint Fons est saturée en DBO.	
Expliquer	Il faut donc construire une autre station afin de pouvoir répondre à l'augmentation de population	

#### Question 1.2

Question	Attendus	Barême
Justifier	Lecture des documents techniques :  - Le terrain est près du Rhône - Le terrain est près du périphérique - Le terrain est au point altimétrique XX qui est le plus bas - La station est entourée de parc naturel pas d'habitation à proximité direct	

### Question 1.3

Question	Attendus	Barême
Calculer	Surface de la station avec lit planté de roseaux 10 m²/EqHab x 300 000 = 3 000 000 m² (300 Ha)	
	Consommation NRJ 3,2 KWh/KDBO5 x 17 100 = 54 720 KWh	
	Cout investissement 2142€/EqHab x 300 000 = 642.6 M€	

### DR1

Calcul estimatif en fonction du type de traitement de la surface, de la consommation d'énergie et du coût de la <u>STEU</u> de la <u>Feyssine</u> .				
	Types de traitement			
Filtre plantée de Roseaux Boue Activée aération prolongée			Biofiltre	
Surface par équivalent habitant	m²	3000000	318000	75000
Énergie exploitation	Kwh	8550	54720	76950
Cout investissement	M€	540	68,4	642,6

#### Question 1.4

Question	Attendus	Barême
Déterminer	Le choix d'une Boue Activée comme process de traitement se justifie car elle :  Lit planté de roseaux est trop grand  consomme moins d'énergie qu'un biofiltre  nécessite moins de surface d'un lit planté de roseaux.	

Partie 2 : comment la digestion des boues permet d'améliorer les performances d'une STEU dans une démarche de développement durable ?

#### Question 2.1

Lister  Type 1: Flux entrants: - Énergie électrique  Type 2: Flux entrants: - Énergie électrique - Gaz - GRDF Flux sortants: - Énergie chimique (méthane) (GRDF) - Énergie thermique perdue (torchère)	Question	Attendus	Barême
	Lister	Flux entrants :     - Énergie électrique  Type 2 : Flux entrants :     - Énergie électrique     - Gaz - GRDF  Flux sortants :     - Énergie chimique (méthane) (GRDF)	

## Question 2.2

Question	Attendus	Barême
Calculer	6 160 000 kWh x 0,1 = 616 000 kg <sub>eq.CO2</sub> ·an <sup>-1</sup>	
Compléter	La ligne (1) du tableau est correctement complétée	

### **Question 2.3**

Question	Attendus	Barême
Calculer	5 296 000 x -0,2 = -1 059 200 kg <sub>eq.CO2</sub> ·an <sup>-1</sup>	
Compléter	La ligne (4) du tableau est correctement complétée	

## Question 2.4

Question	Attendus	Barême
Calculer	Les totaux sont calculés	
Conclure	Argumentation attendues point de vue DD :  Économique :	
	<ul> <li>Production de biogaz</li> <li>Valorisation en fin de vie des boues (combustibles)</li> </ul>	
	Environnemental : - Réduire les émissions de GAS	
	Sociétal : - Diminuer les nuisances olfactives	

## DR2

		TYPE sans digestio			YPE N°2 estion des boues
			kg <sub>eq.CO2</sub> ·an <sup>-1</sup> Question 2.2:		kg <sub>eq.CO2</sub> ·an⁻¹
(1)	Énergie électrique consommée		616 000		760 000
			kg <sub>eq.CO2</sub> ·an <sup>-1</sup>	kWh·an⁻¹	kg <sub>eq.CO2</sub> ·an <sup>-1</sup>
(2)	Consom- mation de Gaz Naturel	NON	0	2900000	1 284 700
			kg <sub>eq.CO2</sub> ·an <sup>-1</sup>	Nombre d'allers- retours	kg <sub>eq.CO2</sub> ·an⁻¹
(0)	Transport	Nombre d'allers- retours		91	
(3)	des boues		89 005	Distance aller- retour	9 767
		2665		200	
			kg <sub>eq.CO2</sub> ·an <sup>-1</sup>	KWh·an⁻¹	kg <sub>eq.CO2</sub> ·an⁻¹
(4)	Production de Gaz	Gaz <b>NON</b>		Question 2.3 :	
	naturel		0 529	5296000	- 1 059 200
			En kg <sub>eq.CO2</sub>		En kg <sub>eq.CO2</sub>
(5)	Fin de vie des boues	Épandage agricole	575 600	Valorisation comme combustible	-106 000
[	TOTAL kg <sub>eq.0</sub>	<sub>CO2</sub> ·an <sup>-1</sup> :	Question 2.4 :	] [	Question 2.4 :
	(1)+(2)+(3)+		1 280 605		889 267

# Partie 3 : comment la maîtrise de l'information permet de garantir la sécurité des personnes ?

## Question 3.1

Question	Attendus	Barême
Calculer	Masque réseau 255.255.0.0 → (256 x 256) – 2 = 65534 adresses possibles	
Convertir	10101100.00010000.00110010.11001000 → 172.16.50.200	

#### Question 3.2

Quootion		
Question	Attendus	Barême
Proposer Justifier	L'adresse proposée est compatible et disponible.	

## Question 3.3

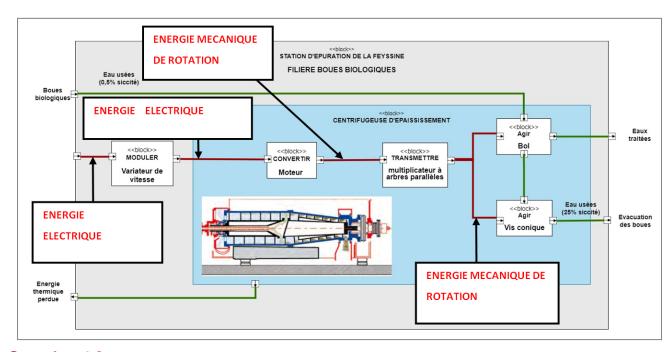
Question	Attendus	Barême
Conclure	Argumentation attendues :  Protection des personnes :  - Détecteurs multigaz pour les personnels ;  - Surveillance en temps réel des expositions des personnels aux gaz nocifs.	

## Partie 4 : comment justifier l'utilisation d'un séparateur de boues biologiques ?

#### Question 4.1

Question	Attendus	Barême
Inscrire	- Flux Énergie électrique	
	- Flux Énergie mécanique	
	- Flux Énergie mécanique	

## DR3



#### **Question 4.2**

Question	Attendus	Barême
Calculer	$\Omega_{\text{bol}} = 2 \text{ x } \pi \text{ x } 2600 / 60 = 272 \text{ rad} \cdot \text{s}^{-1}.$	

#### **Question 4.3**

Question	Attendus	Barême
Calculer	$F_{cb}$ = 1200 x 1 x 0,335 x 300 <sup>2</sup> = 36 180 kN	

#### Question 4.4

Question	Attendus	Barême
Comparer	$F_{cb}$ = 36180 kN > $F_{ce}$ =30200 kN	
Conclure	Les forces centrifuges appliquées à la boue et à l'eau sont	
	différentes d'où la séparation	

## Partie 5 : peut-on valider l'implantation d'une torchère ?

### Question 5.1

Question	Attendus	Barême
Calculer	$V = H * \pi * (R^2 - r^2)$	
	H = 7m = 7000 mm	
	D = 1500 donc R = 750 mm	
	Ep = 10 donc r = 740 mm	
	V = 3,28 10 <sup>8</sup> mm <sup>3</sup> = 0,328 m <sup>3</sup>	

#### Question 5.2

Question	Attendus	Barême
Calculer	Masse volumique donnée dans le DT ( $\rho$ = 8000 kg/m <sup>3</sup> )	
	Masse = 8000 x 0,328 = 2624 kg	
Calculer	Charge = 9,81*(2624 + 1250) = 9,81*3874 = 38004 N Donc par cornière : Pc = 38004 / 4 = 9501 N	

## Question 5.3

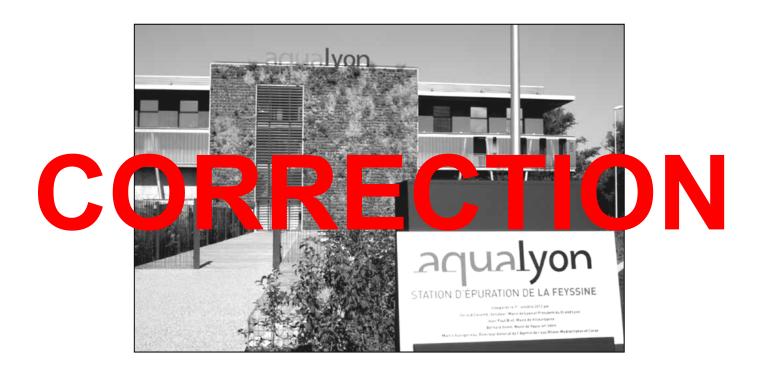
Question	Attendus	Barême
Calculer	- Calculer la bonne section à partir du DT :	
	4 m x 2,5 m = 10 m <sup>2</sup>	
	- Faire le bon calcul :	
Calculer	σ <sub>sol</sub> = 200 000 / 10 = 20 000 Pa = 0,02 MPa	
	Le sol supportera la charge.	
Conclure	Le del dapportera la driargo.	

## Question 5.4

Question	Attendus	Barême
Conclure	<ul> <li>Il est plus intéressant (écologie) de bruler le méthane plutôt que de le relâcher dans l'atmosphère.</li> <li>La dalle existante est capable de supporter la charge liée à la torchère. Le sol est capable de supporter la totalité de l'équipement.</li> </ul>	

## **ARCHITECTURE ET CONSTRUCTION**

Station de Traitement des Eaux Usées de la Feyssine



25-2D2IDACME3C 10/14

## Travail demandé

# Partie A : comment réduire les nuisances issues du local compresseur biogaz pour le voisinage ?

Question		
A.1	$Lp_{max} = 45dB$ ;	
	Lw = 95dB	

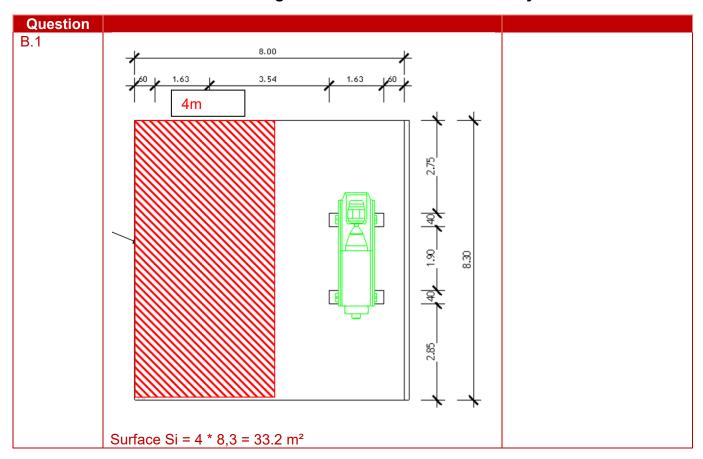
Question		
A.2	Mur épaisseur 0,16 m en béton Armé	
	Masse surfacique = 1•0,16•2500= 400 kg.m²	

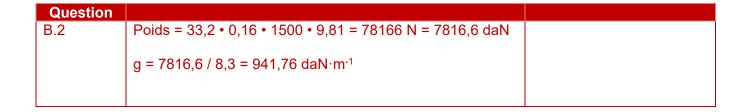
Question		
A.3	Rw mur = 46 dB	
	Lp = 95-46 = 49 dB	

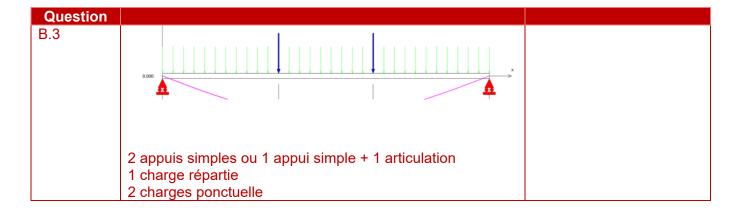
Question		
A.4	49 dB > 45 dB, la règlementation n'est pas respectée	
	Pour obtenir Lp = 45, Rw doit être égale à 50dB	
	Solution : si on ajoute un doublage 10+100 sur le béton Rw=54 donc suffisant	

25-2D2IDACME3C 11/14

Partie B : comment valider l'intégrité structurale du local de déshydratation?







25-2D2IDACME3C 12/14

Question		
B.4	$M_{\text{max}} = 4,092 \cdot 10^8 \text{ N} \cdot \text{mm}$	
	Wel.z = 1499690 mm <sup>3</sup>	
	Mf = 250·1499690 = 3,75·10 <sup>8</sup> N·mm	
	M <sub>max</sub> > Mf donc ça ne passe pas en contrainte.	

Question		
B.5		
	f <sub>max</sub> = 28 mm	
	f = 8300 / 250 = 33,2 mm	
	f <sub>max</sub> < f donc OK	

Question		
B.6	Elu Mf max > M admissible poutre ne tient pas	
	Els f max < f admissible poutre OK	
	Il faut mettre une poutre plus haute	

## Partie C : comment réduire la consommation d'énergie du méthaniseur?

Question		
C.1	Rsi = 0.13 et Rse = 0.04	
	Rt = Rsi + Rth + Rse = 0.13 + 0,2/1,75 + 0,1/0,043 + 0,01/0,024 + 0,002/230 + 0.04 = 3,026 U = 1/Rt = 0,33 W•K <sup>-1</sup> •m <sup>-2</sup>	

Question		
C.2		
	$\Phi = U \cdot S \cdot \Delta T = 0.33 \cdot 574 \cdot 47 = 8902$ watt	

25-2D2IDACME3C 13/14

Question		
C.3	$\Delta \Phi = \Phi_{\text{entrant}} - \Phi_{\text{déperdition}}$	
	= 5787 – 8902	
	= - 3115,74 Watt	

Question		
C.4	Le bilan montre une déperdition de chaleur donc le méthaniseur va se refroidir il faut donc le chauffer pour maintenir la température	

25-2D2IDACME3C 14/14