TRAITEMENT D'AIR

A- Les composants et les propriétés de l'air:

1. La composition et les propriétés d'air sec:

L'air sec est un mélange de gaz la composition volumétrique habituelle est :

Oxygène - 20,99%

Azote - 78,03%

Argon - 0,94%

Gaz carbonique - 0,03%

Ces gaz peuvent être considérés comme parfaits on peut donc appliquer à l'air sec l'équation des gaz parfaits :

$$P*V = m*R_p*T$$

P: pression en Pascal

 $V: volume \ en \ m^3 / kg$

T: température absolue en °K

 R_p : constante particulière d'air en $kJ/kg^{\circ}k$ tel que

$$R = \frac{8314}{M}$$

avec M: masse molaire d'air sec = 29g/mol $R_p = 286,68 \text{ kJ/kg}^\circ k$ Alors pour l'air sec : P*V = 286,68 *m*T

2-La composition et les propriétés d'air humide:

L'air atmosphérique n'est jamais parfaitement sec et contient toujours, en suspension, une centaine quantité de vapeur d'eau.

(on admet que cette vapeur se comporte comme un gaz parfait).

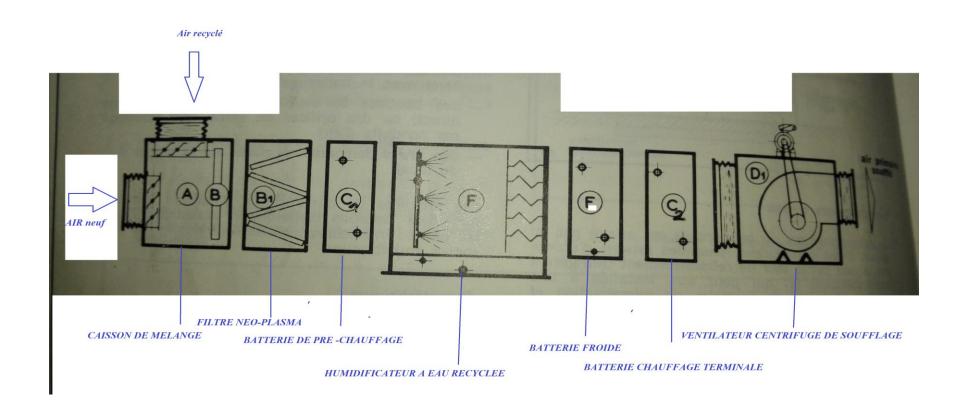
Pour cette vapeur d'eau:

M: masse molaire = 18 g/mol

 $R_p = 461,89 \, kJ / kg^{\circ}k$

Alors pour vapeur d'eau : P*V = 461,89 *m*T

COMPOSANTS D'UNE CTA



B-LES DIFFERENTES OPERATIONS DE TRAITEMENT DE L'AIR:

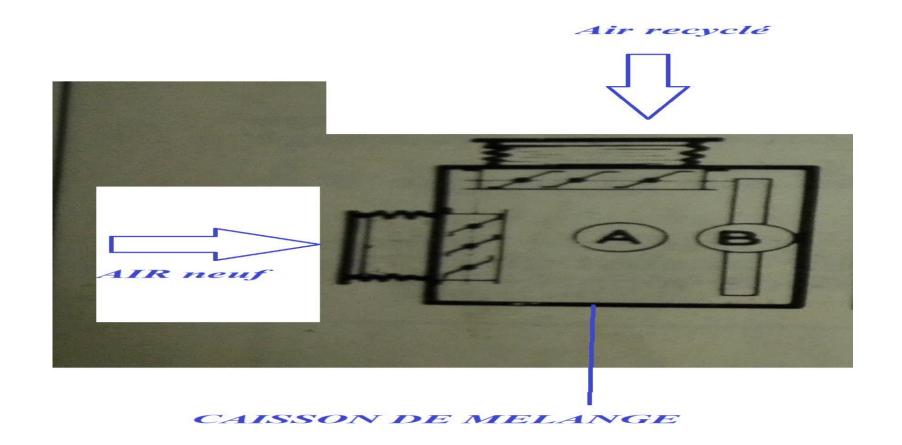
Il existe 5 transformations thermodynamique, à savoir:

- >Mélange d'air
- >chauffage,
- **>**refroidissement
- **>**humidification
- **>** déshumidification

REMARQUE importante

Le débit massique d'air sec est la seule grandeur qui reste constante quel que soit le traitement étudié

CAISSON DE MELANGE



LE CAISSON DE MELANGE A POUR ROLE D'ECONOMISER L'ENERGIE:

- CALORIFIQUE EN HIVER
- FRIGORIFIQUE EN ETE

Ces 4 transformations thermodynamique sont évolués sur un diagramme appelé Diagramme de l'air humide ou Diagramme de Carrier ou Diagramme psychrométrique:

On extrait de ce diagramme 8 paramètres:

 T_s : température sèche en ${}^{\circ}C$

 T_h : température humide en °C

T_r: température de rosée en °C

P_{ve}:pression de vapeur d'eau en bar

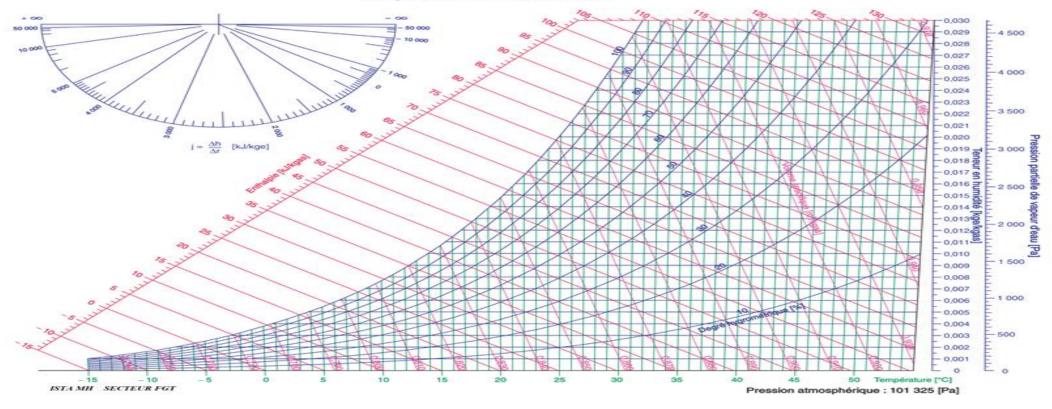
h :enthalpie (chaleur de l'air) en kj/kg

x : humidité absolue en kg vapeur d'eau/kg air sec

 $oldsymbol{\phi}$: humidité relative en %

v: volume massique en m 3 /kg

Diagramme de l'air humide



A l'aide du ''diagramme psychrométrique'' pour l'air humide, la plupart des calculs sont rapidement et simplement effectués:

- >Puissances des batteries
- Capacité des humidificateurs
- > Rendements

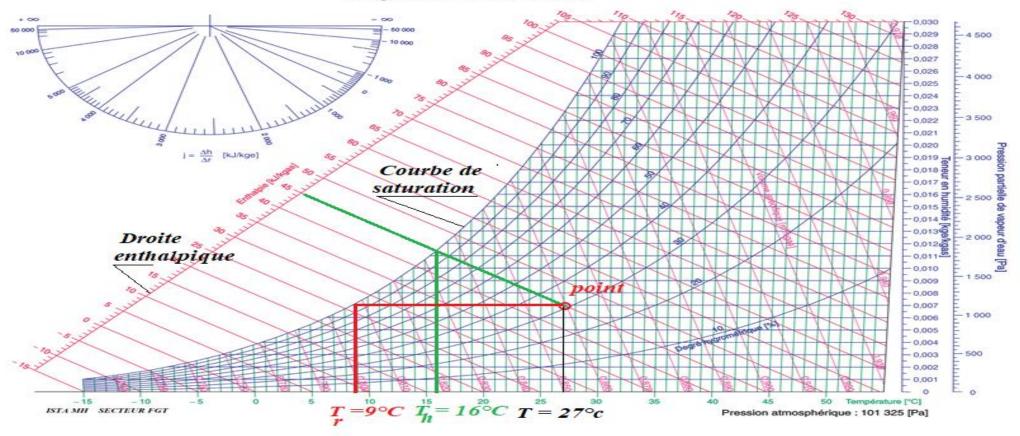
1-lecture de la température:

 T_s : projection verticale sur l'axe des abscisses

 T_h : projection perpendiculaire sur la droite enthalpique et intersection avec la courbe de saturation

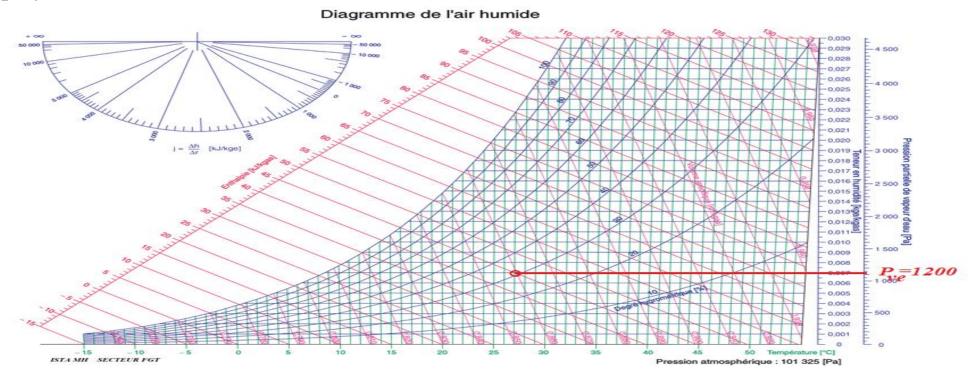
 T_r : projection horizontale sur la courbe de saturation

Diagramme de l'air humide



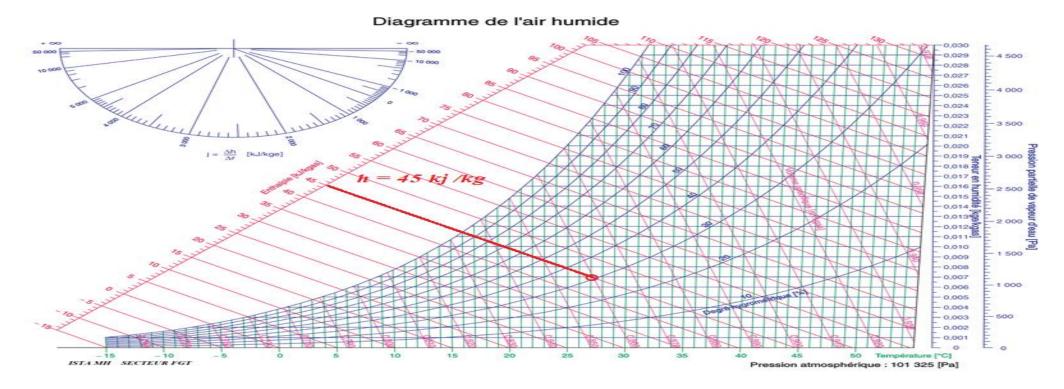
2-lecture de la pression:

P_{ve}: projection horizontale sur l'axe des ordonnées



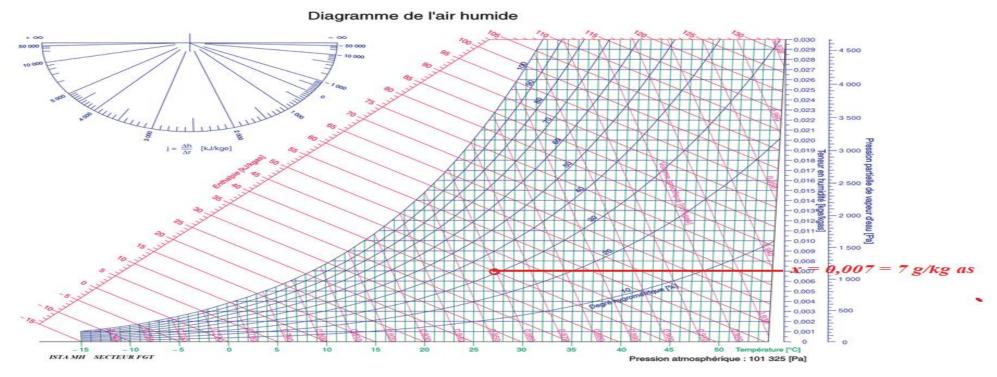
3-lecture de l'enthalpie (chaleur de l'air):

h: projection perpendiculaire sur la droite enthalpique



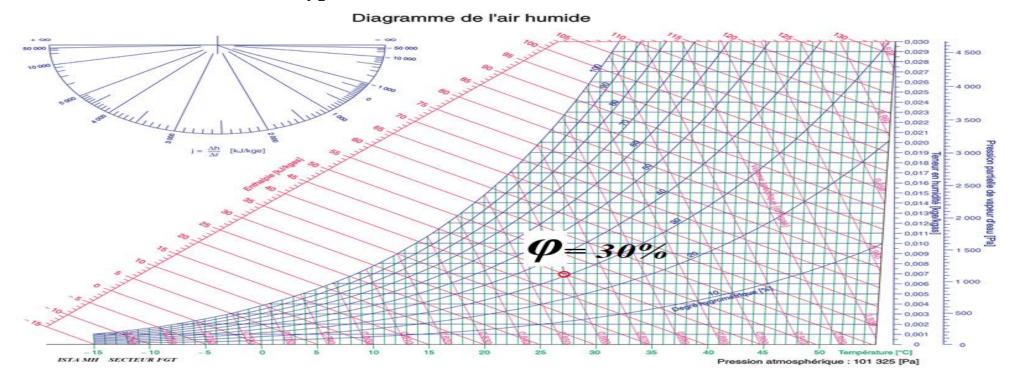
4-lecture de l'humidité absolue :

x: projection horizontale sur l'axe des ordonnées



5-lecture de l'humidité relative :

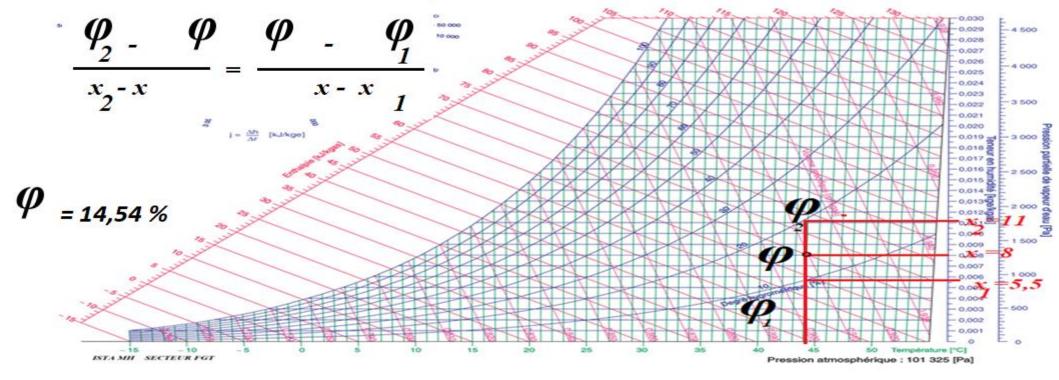
Positionnement sur l'une des hyperboles



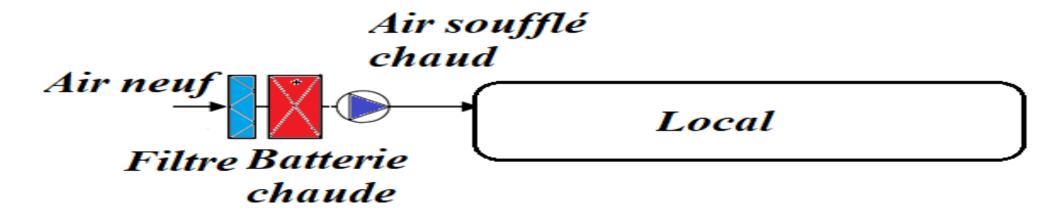
Si le point se trouve entre 2 hyperboles, on utilise la loi d'interpolation linéaire de Pascal:

$$\frac{\varphi_2}{x_2-x} = \frac{\varphi}{x-x}$$

Diagramme de l'air humide



1. CHAUFFAGE:



Il y a augmentation de température par apport de chaleur sensible uniquement (il n'y a ni condensation, ni évaporation d'humidité :

$$x = Cte$$
).

Le chauffage se fait par passage de l'air sur une batterie chaude qui peut être :

un échangeur alimenté par de l'eau chaude, en provenance d'une chaudière.

Un condenseur alimenté par la vapeur du fluide frigorigène HP

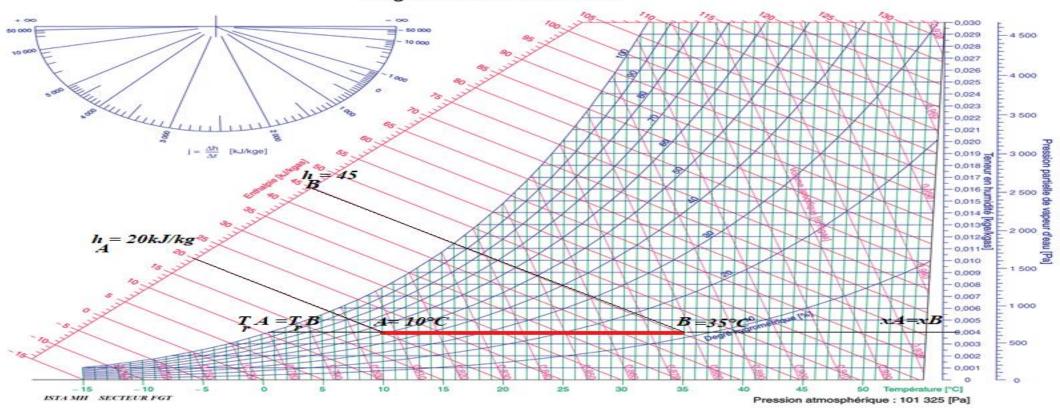
une résistance électrique (pour les faibles puissances).

Le chauffage est représenté sur le diagramme psychométrique par une horizontale entre les points A et B.

On remarque que lorsque la température sèche T_s augmente :

- la température de rosée Tr reste constante
- l'humidité absolue x reste constante

Diagramme de l'air humide



Calcul de la quantité de chaleur gagnée par l'air au passage sur une Batterie chaude:

$$Q = h_B - h_A$$

$$= 45 - 20$$

$$= 25 kJ/KG$$

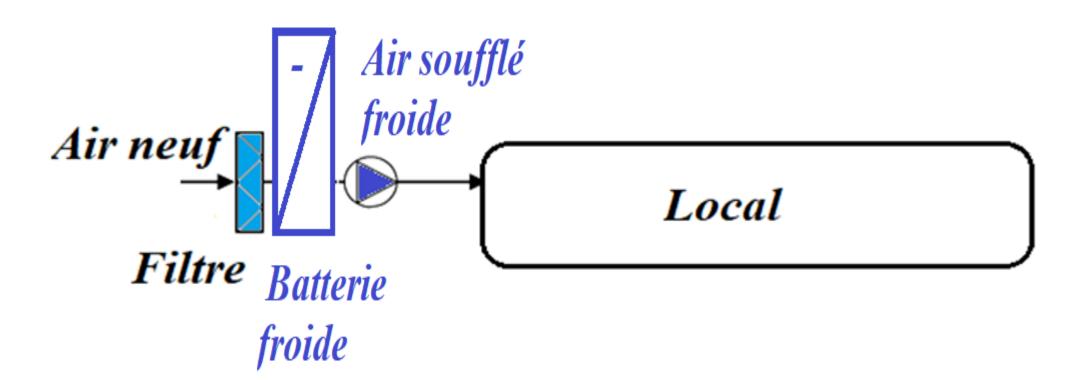
Calcul de la puissance de la Batterie chaude:

$$P = q_m * (h_B - h_A)$$
 en Kw

Avec q_m:débit masse d'air en Kg/s

Si $q_m = 100 \text{ g/s},$ Alors, $P = 100 * 10^{-3} * 25$ = 2,5 kW

2-Refroidissement:



Il y a diminution de température par retrait de chaleur sensible uniquement (il n'y a ni condensation, ni évaporation d'humidité :

$$x = Cte$$
).

Le refroidissement se fait par passage de l'air sur une batterie froide qui peut être :

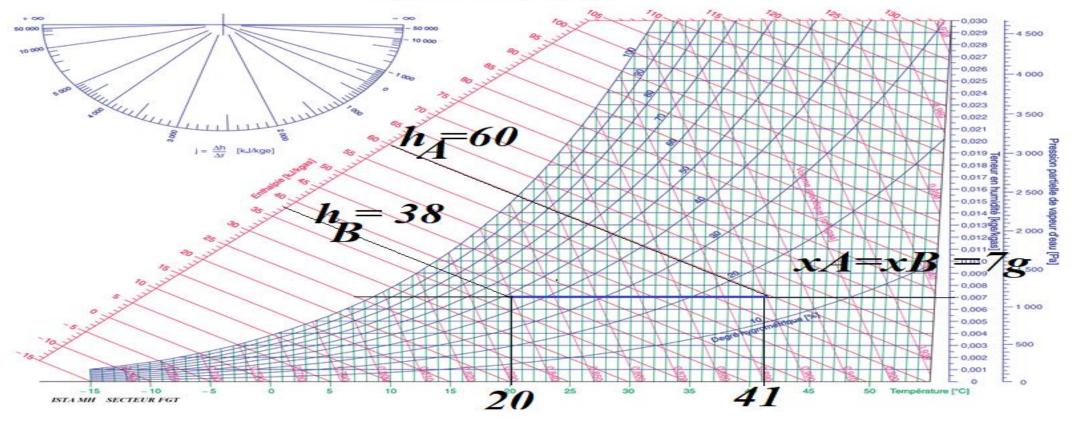
- □un échangeur alimenté par de l'eau froide, en provenance d'une centrale d'eau glacée(eau ou glycol) en détente indirecte.
- □ Un évaporateur alimenté par la vapeur du fluide frigorigène BP en détente directe.

Le refroidissement est représenté sur le diagramme psychométrique par une horizontale entre les points A et B.

On remarque que lorsque la température sèche T_s diminue :

- la température de rosée Tr reste constante
- l'humidité absolue x reste constante

Diagramme de l'air humide



Calcul de la quantité de chaleur perdue par l'air au passage sur une Batterie froide:

$$Q = h_B - h_A$$

$$= 38 - 60$$

$$= -22 kJ/KG$$

Calcul de la puissance de la Batterie froide:

$$P = q_m * (h_B - h_A)$$
 en Kw

Avec q_m:débit masse d'air en Kg/s

```
Si q_m = 100 \text{ g/s},

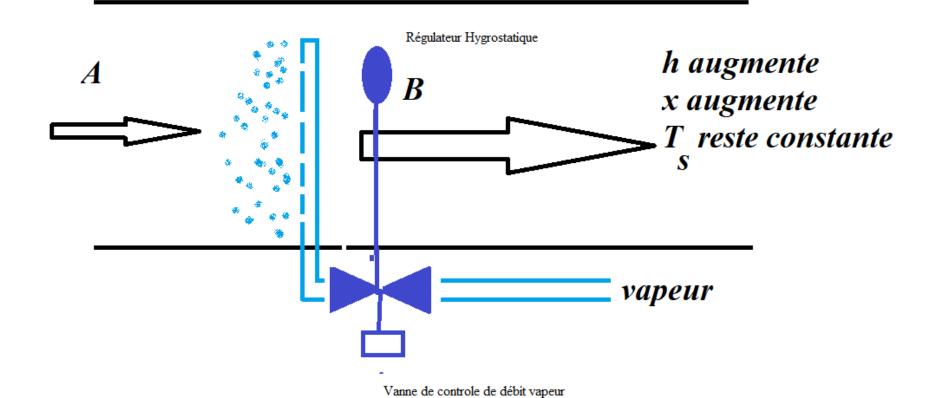
Alors, P = 100 * 10^{-3} * (-22)
= -2.2 \text{ kW}
= -2.2 \text{ kW}
= -2.2 \text{ kg/s}
= -0.525 \text{ Kcal/s}
= 0.525 \text{ fg/s}
```

3- Humidification:

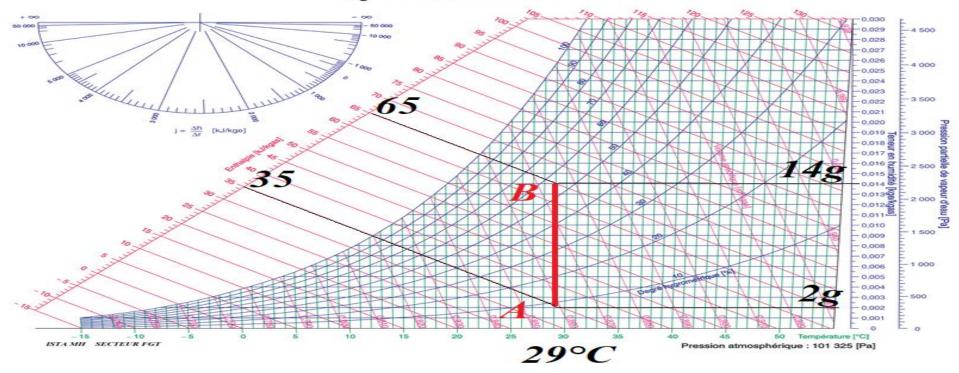
A- HUMIDIFICATION PAR INJECTION DE VAPEUR:

Elle est réalisée par injection de vapeur produite par un générateur de vapeur (à une température de 100°C sous une pression de 1 bar).

Dans ces conditions, l'évolution de l'air se fait à température séche constante







Calcul de la quantité de vapeur injectée: (débit vapeur q_{mv})

$$M_v = xB - xA$$

Avec,

 M_v la masse spécifique de la vapeur injectée en kg vapeur par kg as q_m , débit massique d'air sec kg as/s

q_{mv}: débit massique de vapeur d'eau (kg vapeur/s)

$$q_{mv} = q_m * M_v$$

Calcul de la quantité de chaleur apportée par l'humidificateur à vapeur :

$$Q = h_B - h_A$$

$$Si$$
 $q_m = 100 \text{ g/s},$

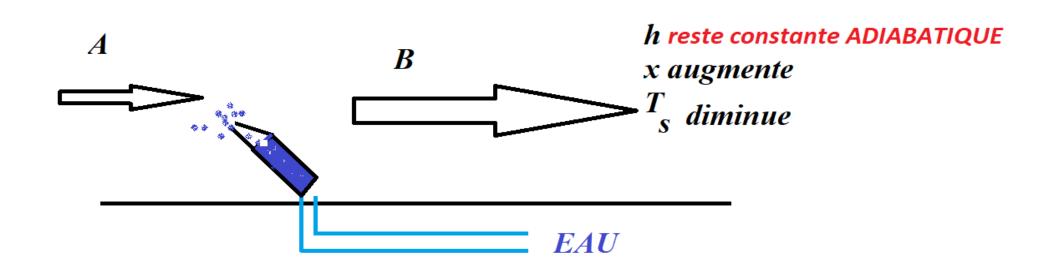
D'après DC:

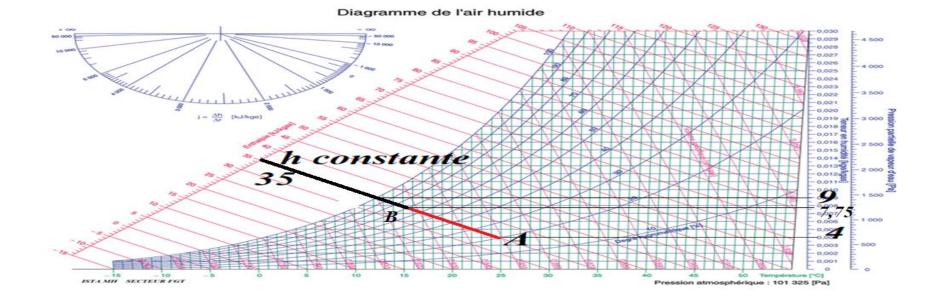
$$M_v = xB - xA = 14 - 2 = 12 g / kg as$$

 $q_{mv} = q_m * M_v$
 $= 100 * 12 * 10^{-6}$
 $= 12 * 10^{-4} kg / s$
 $= 1,2 g / s$

B- HUMIDFICATION PAR ATOMISATION:

Atomiser l'eau, c'est la diviser mécaniquement en particules si petites que leur seule diffusion dans l'air puisse provoquer leur évaporation presque instantanée. L'évolution d'air est adiabatique (sans échange thermique h = CSTE)





Calcul de la quantité d'eau injectée (contrôlée): (débit eau q_{mH2O})

$$M_{H2O} = xB - xA$$

Avec,

 M_{H2O} : la masse d'eau injectée par l'atomiseur en kg par kg as

q_m: débit massique d'air sec kg as/s

 q_{mH2O} : débit massique d'eau (kg/s)

$$q_{mH2O} = q_m * M_{H2O}$$

Si $q_m = 100 \text{ g/s},$ D'après DC: $M_{H2O} = xB - xA = 7,75 - 4 = 3,75 \text{ g/kg as}$ $q_{mH2O \ liquide} = q_{m \ air} * M_{H2O}$ $= 100 * 3,75 * 10^{-6}$ $= 3,75 * 10^{-4} \text{ kg/s}$ = 0,375 g/s

C- HUMIDFICATION PAR LAVEUR:

1-Laveur d'eau recyclée

Dans ce procédé d'humidification, la droite d'évolution de l'air suit une isenthalpe (h constante) jusqu'à la courbe de saturation.

L'air se sature en humidité sans modification de sa chaleur totale. NOTA: S'il n'y a pas modification de la chaleur totale, il y a cependant abaissement de la température de l'air traité.

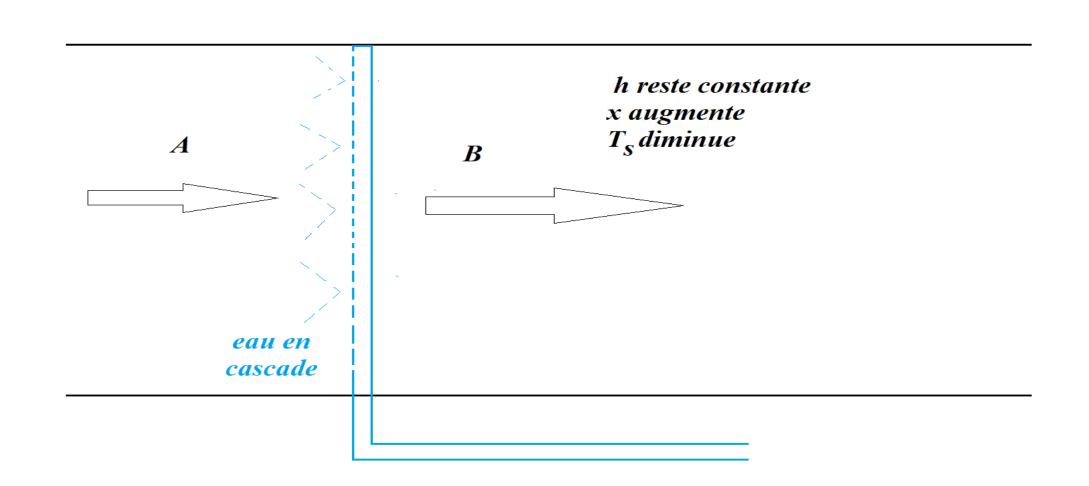
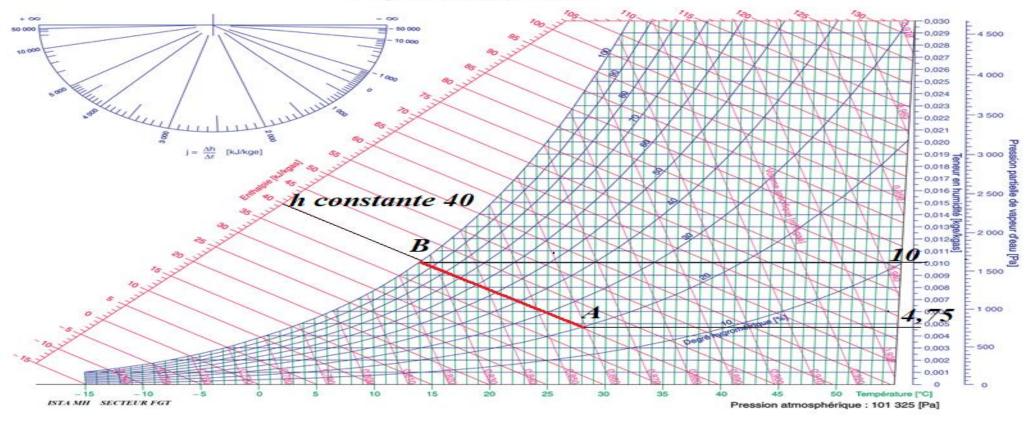


Diagramme de l'air humide



Calcul de la quantité d'eau recyclée: débit eau q_{mH2O})

$$M_{H2O} = xB - xA$$

Avec,

 M_{H2O} : la masse d'eau injectée par l'atomiseur en kg par kg as

q_m: débit massique d'air sec kg as/s

 q_{mH2O} : débit massique d'eau (kg/s)

$$q_{mH2O} = q_m * M_{H2O}$$

Si $q_m = 100 \text{ g/s},$ D'après DC: $M_{H2O} = xB - xA = 10 - 4,75 = 5,25 \text{ g/kg as}$ $q_{mv} = q_m * M_v$ $= 100 * 5,25 * 10^{-6}$ $= 5,25 * 10^{-4} \text{ kg/s}$ = 0,525 g/s

Remarque:

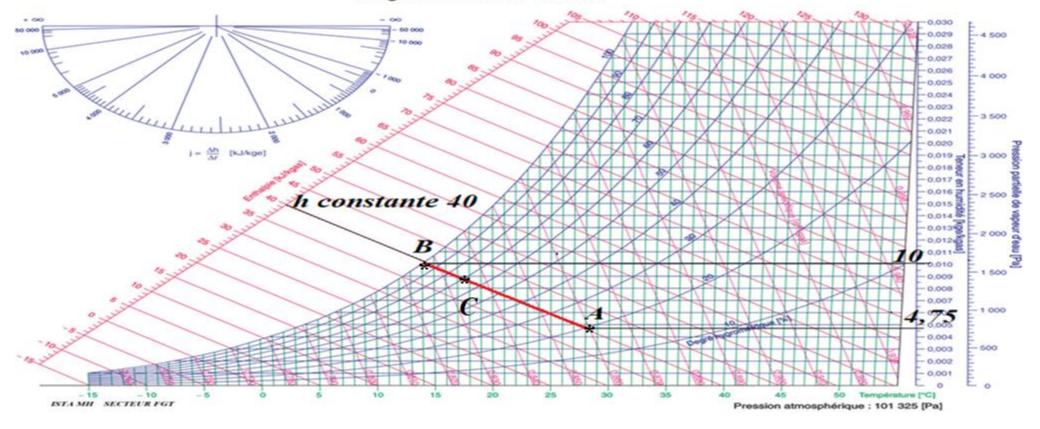
Si la cascade d'eau est totalement en contact ave l'air, l'efficacité du laveur est e=100%

= distance AB / distance AB

Sinon e < 100%

e = distance AC / distance AB

Diagramme de l'air humide



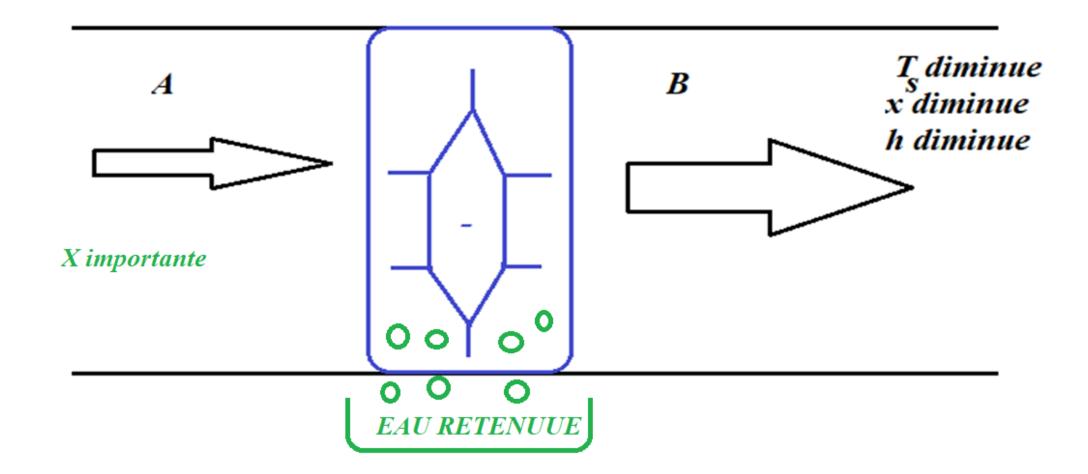
4-DESHUMIFICATEUR: ou SECHEUR

Le refroidissement de l'air, à une température inférieure à son point de rosée, s'accompagne toujours d'une déshumidification.

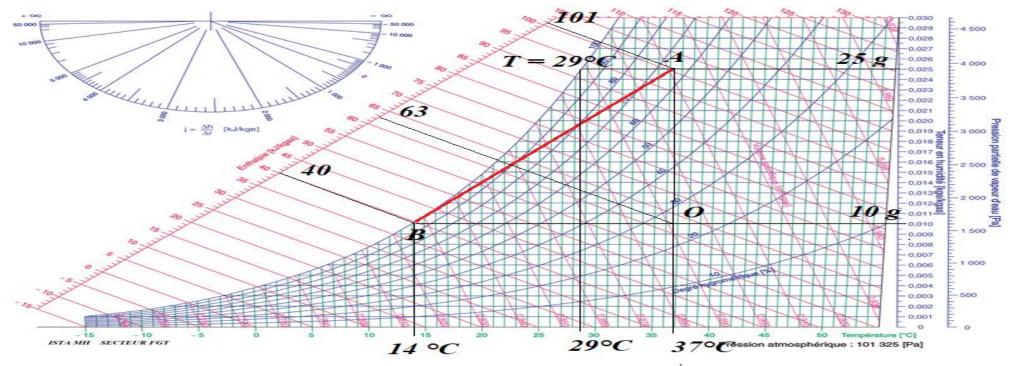
La diminution de température sèche s'accompagne de :

- la diminution de la température de rosée
- la diminution de l'humidité absolue.

Une telle transformation modifie à la fois la chaleur sensible et la chaleur latente de l'air considéré.







Sur le diagramme psychrométrique l'évolution de l'air humide est représenté par le segment de droite AB.

C'est la droite d'évolution de l'air

Calculs par le diagramme La différence des lectures respectives d'enthalpies des points A et B,

soit 101-40= 61 kj représente la chaleur totale à enlever qui se compose de la chaleur latente et de la chaleur sensible.

La chaleur latente est représentée par la portion «AO» de l'isotherme 37. l'écart d'enthalpies correspond : CL=101-63=38 kj donne la quantité de chaleur représentée par la chaleur latente seule.

La chaleur sensible est représentée par la portion « OB » de l'isohydre passant par le point B(x constante).

CS: l'écart d'enthalpie correspond : 63 - 40 = 23 Kj donne la quantité de chaleur représentée par la chaleur sensible seule

-La chaleur totale :

$$CT = C1 + Cs = 38 + 23 = 61 \text{ KJ}$$

Facteur de chaleur sensible: FCS ou SHF (shelf height factor) est déterminé par le rapport :

$$SHF = \frac{CS}{CT}$$

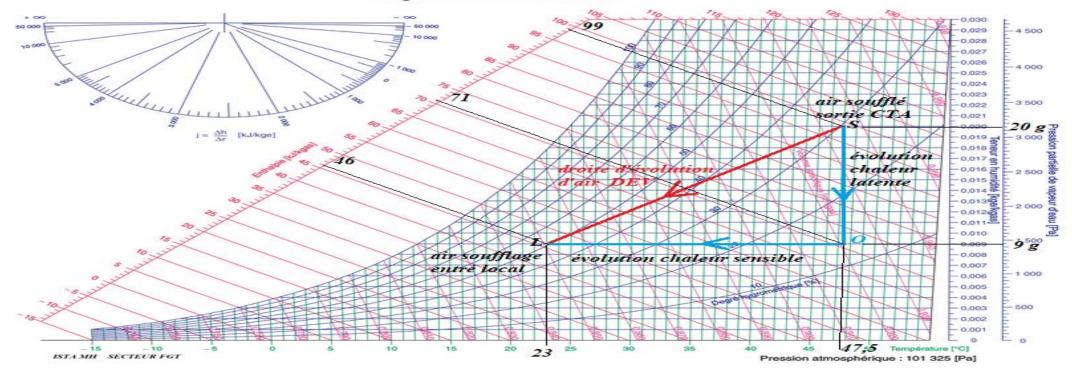
$$SHF = \frac{23}{61}$$
$$= 0,377$$

La quantité d'eau enlevée est représentée par la différence des valeurs de teneur en eau entre l'air A et B

 $m_{H2O} = 25 - 10 = 15 g/kg$

DROITE D'EVOLUTION D'AIR:





DEV est la droite d'évolution d'air est la droite entre S(sortie CTA) et L(entré local):

On trace le triangle fictif « SOL » qui rassemble les 2 transformations, à savoir la chaleur latente (x diminue ou augmente et T reste constante) et la chaleur sensible (x reste constante et T diminue ou augmente).

Perte de charge :

$$\Delta T = T_S - T_L$$

Chaleur latente:

$$CL = h_O - h_S$$

Chaleur sensible:

$$CS = h_L - h_O$$

Chaleur totale:

$$CT = CL + CS$$
$$= h_L - h_S$$

Différence Teneur en vapeur d'eau :

 $\Delta x = x_S - x_L$

Shelf height factor SHF ou facteur de chaleur sensible FCS:

SHF = CS/CT

Si SHF > 0,8 on dit que le gainable est bien isolé

Exemple:

$$\Delta T = T_S - T_L$$
 $= 47,5 - 23 = 24,5 \, ^{\circ}C$
 $CL = h_O - h_S$
 $= 71 - 99 = -28 \, Kj / kg$
 $CS = h_L - h_O$
 $CS = 46 - 71 = -25 \, Kj / kg$
 $CT = CL + CS$
 $= -28 - 25 = -53 \, KJ / kg$
 $SHF = CS / CT = 25 / 53 = 0,47 ===== \longrightarrow mauvaise isolation(faible épaisseur)$