ewporador

Fase

bcambio de

- Los kg de agua evaporados por hora (V)
- Los kg de vapor de calefacción fresco (S)

Considérese que el evaporador está perfectamente aislado.

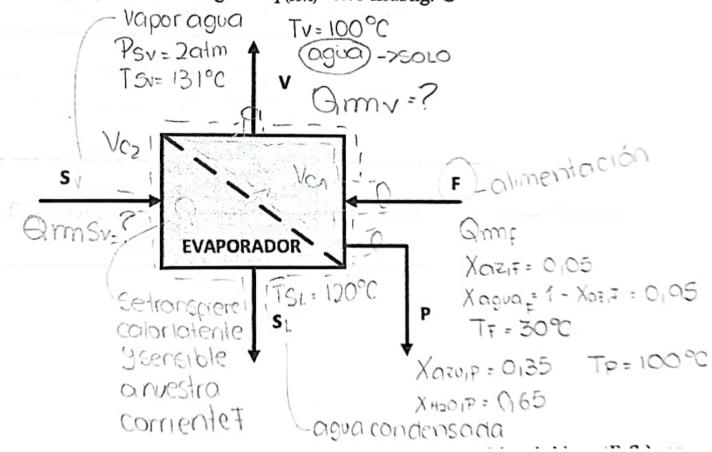
Datos del agua:  $cp_v = 0.46 \text{ kcal/kg.}^{\circ}\text{C}$   $cp_l = 1 \text{ kcal/kg.}^{\circ}\text{C}$ 

 $\lambda_{(120^{\circ}C)}$ = 525 kcal/kg  $\lambda_{(100^{\circ}C)}$ =540 kcal/kg

Datos de la solución: cp<sub>(5%)</sub> = 0.95 kcal/kg. °C cp<sub>(35%)</sub> =0.75 kcal/kg. °C

calor que pierde vapor calor que gana corriente

PROBLEMA 7



6 Dams = 1000 5	-> Evaporador decontacto indirecto
	Suff separados solo riay intercarbo energia
X92, 7 = 0,05	
XHO1 = 0,95	Agua Cev = 0,46 Kal/kgc
25v = 2 atm	Col = 1 kcal / kg °C
Tsv = 181°C	7(por) = 5.25 Kga   kg
T51 = 120°C	11/00-13-540 KGQ 1KQ
Tv = 100°C	
Tp: 100°C	Solución Co15% = 0,95 Kcal/kg°C
	Co (35% 6) = 0,75 KCO1 KQ°C
X527 : 0,35	CBISSISTIVITY
XH2012 0 65	9rmv = 3
	Darel VC1 Omes: 3
Balance de masa	paret yet
Consideraciones	> estado estacionario
2 7	2 = 0 0
- Omt + amy +	Smb = 0 0
Balance mass p	arti el Hac
- ami XHOF +	O = SIOCHX STONE + VIOCHX STONE
amy = Om= -	amp 3
Reemplaza 3 en	2.
- 9mf. XH2017 +	O.m O.m. ) XH20, V + O.m. D. XH20, P = O
- Qmr. XH20, + Q	m7. XHOO, - 9 mp XHOO, V + 9 mp XHOO, P = 0
Orm = ( XH201 V - XH2	O = (V, OchX - 4, OchX) qmD + (#1,0
Omp (XH20,7 -X	Hab, V) = - am= (XHab, V - XHab, F)
	Omp = - Ome (XH201V - XH20.7)
	(x,0c+x-40c+x)
	amp = -1000 kg/h (1-0,05)
	(0,65-1)
	amp - 142, 85 kg
	h
Reemplazo result	ado en 1
3	
- Qm+ + Qmv+	Qmp = Q
Similar Simor	
	amy = + am = - ama
	Qmy = 1000 19 - 142,85 kg
	n n
	Gmv = 857,15 K9/h

