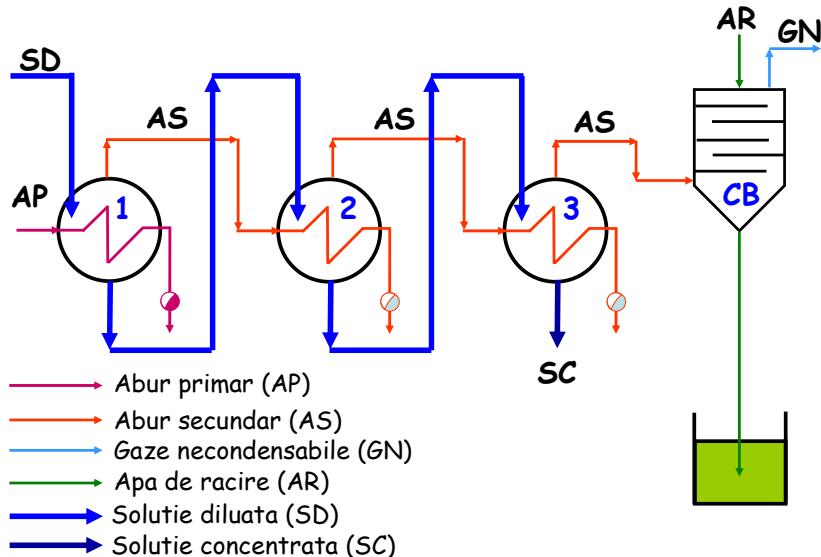


OPERAȚII UNITARE

Se consideră instalația de evaporare din figura de mai jos.



1. Precizați tipul instalației (**1 punct**);
2. Știind că în evaporatorul **1** soluția diluată se concentrează de la 10% masice substanță uscată (S.U.) la 20% masice S.U., iar debitul de soluție diluată (având densitatea de 1050 kg/m^3) supus evaporării este de $100 \text{ m}^3/\text{s}$, să se calculeze debitul de abur secundar care rezultă din evaporator **(2 puncte)**;
3. Din evaporatorul **3** rezultă $20 \text{ m}^3/\text{s}$ soluție concentrată (40% masice S.U.), cu următoarele caracteristici: $T = 70^\circ\text{C}$; $c_p = 3,6 \text{ kJ}/(\text{kg.K})$; $\rho = 1,2 \text{ kg/L}$; $\mu = 2 \text{ cP}$; $\lambda = 0,5 \text{ W}/(\text{m.K})$. Să se calculeze cantitatea de căldură cedată de această soluție prin răcire la 40°C , în ipoteza că valoarea c_p nu se modifică, iar pierderile de căldură în exterior sunt nule **(2 puncte)**;
4. Ce debit masic de abur secundar intră în condensatorul barometric, știind că soluția inițială diluată având caracteristicile de la punctul 1 se concentrează în primul evaporator la 20% S.U., în evaporatorul 2 la 30% S.U., iar în evaporatorul 3 la 40% S.U. **(2 puncte)**.
5. Soluția diluată de la punctul 1 având următoarele caracteristici:
 - a. Debit = $100 \text{ m}^3/\text{s}$;
 - b. Temperatură = 313 K ;
 - c. Densitate = 1 g/mL ;
 - d. Viscozitate: 1 mPa.s ;
 este preluată dintr-un rezervor aflat la presiune atmosferică și introdusă în evaporatorul 1 (în care $P = 1,5 \text{ ata}$), printr-o conductă din oțel inoxidabil cu coroziune neînsemnată, având diametrul interior de 100 mm și lungimea de 20 m , cu ajutorul unei pompe centrifuge. Distanța pe verticală între punctul de aspirație și punctul de refulare este de 6 m . Neglijând pierderile de presiune prin rezistențele hidraulice locale (coturi, armături, etc.), să se calculeze puterea necesară și puterea instalată a pompei. Randamentul global al pompei se va considera egal cu 80% **(2 puncte)**.