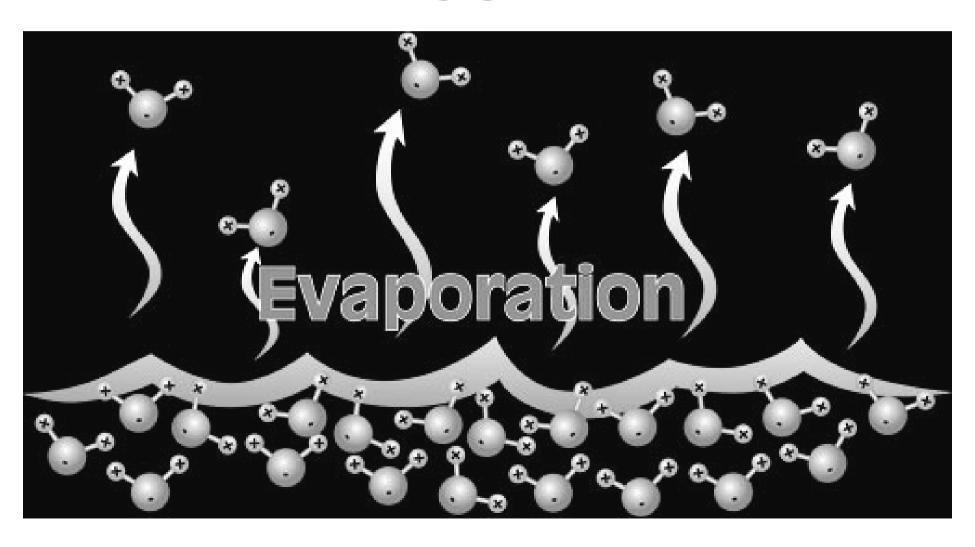
E V A P O R A S I PENGUAPAN



Faktor yang mempengaruhi laju evaporasi

- Laju dimana panas dapat dipindahkan ke cairan
- Jumlah panas yang dibutuhkan untuk menguapkan setiap satuan massa air
- Suhu maksimum yang diperbolehkan untuk cairan
- Tekanan untuk menguapkan
- Perubahan pada makanan selama penguapan

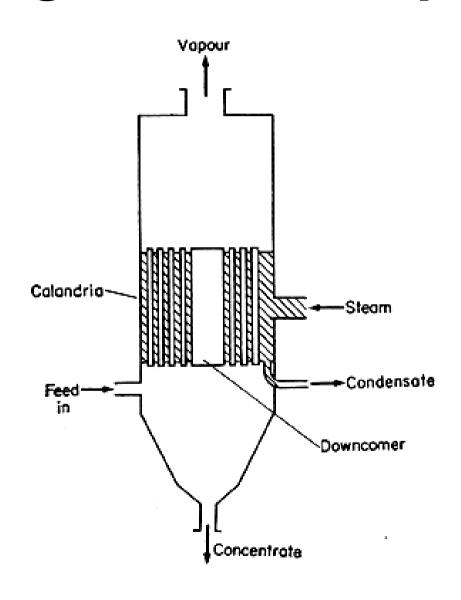
Fungsi pokok evaporator:

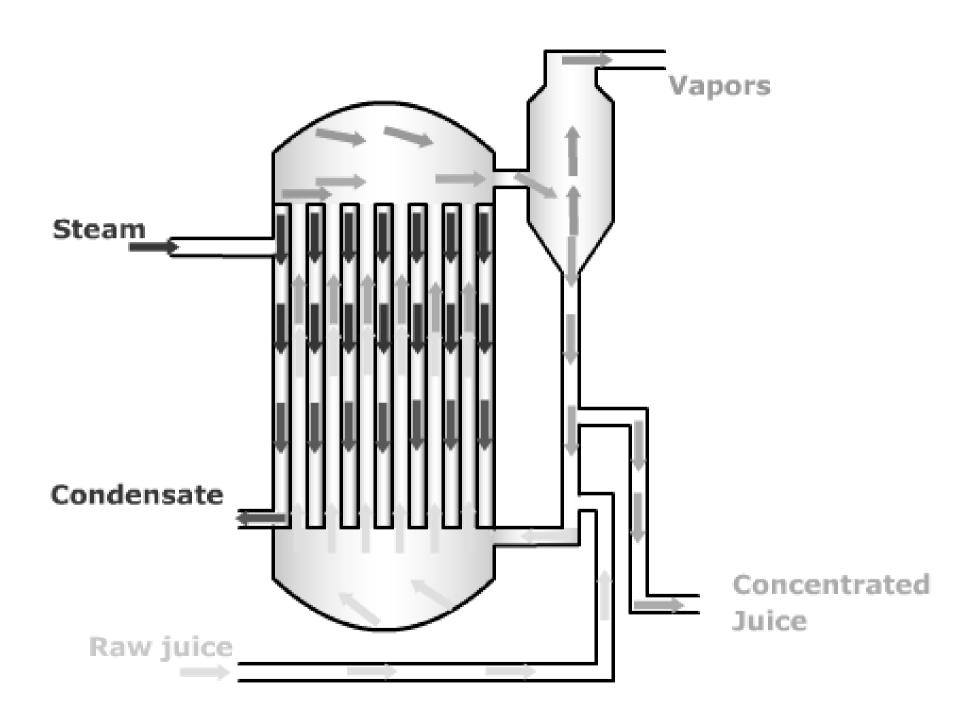
- Penukar panas
- Memisahkan uap yang terbentuk dari cairan

Pertimbangan praktik:

- Suhu maksimum yang dipersyaratkan
- Sirkulasi cairan di area (permukaan) pindah panas
- Viskositas fluida
- Kecenderungan terbentuknya foam

The Single-Effect Evaporator





Pindah Panas dalam Evaporator

- Pindah panas untuk mendidihkan cairan
- Konduksi & konveksi
- Perhitungan
 - → kombinasi kesetimbangan massa & energi
 - + perpindahan panas

- Single effect evaporator menguapkan larutan 10% padatan menjadi 30% padatan dg laju 250 kg feed per jam. Tekanan dalam evaporator 77 kPa absolute, & tekanan steam 200 kPa gauge. Hitung jumlah steam yang dibutuhkan per jam & luas area permukaan pindah panas
- Diketahui: Koefisien pindah panas overall 1700 Jm⁻²s⁻¹
 °C⁻¹.
- Asumsi: suhu feed 18°C, titik didih larutan pada 77 kPa absolute = 91°C, panas spesifik larutan = air = 4,186 x 10³ J kg⁻¹, panas laten penguapan = air pada kondisi yang sama

Condenser

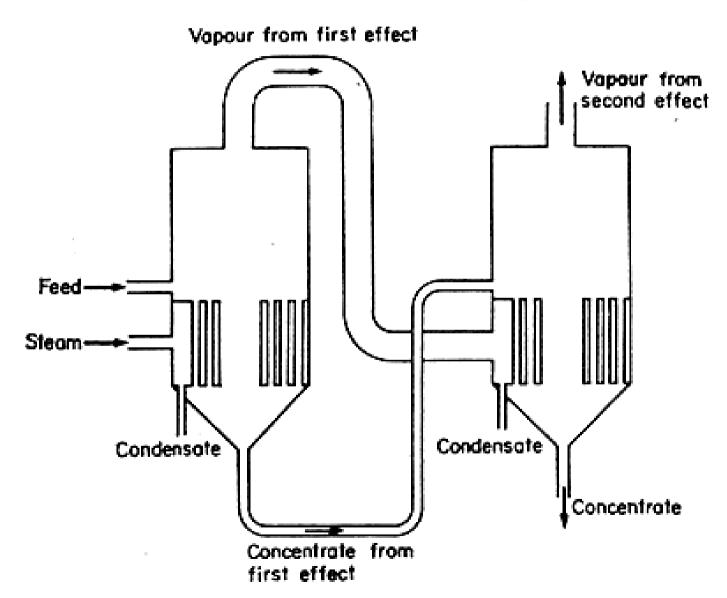
 Jika evaporator bekerja pada tekanan yang lebih rendah (reduced pressure), pada bagian sebelum pompa vakum seringkali ditambahkan condenser untuk mengambil/membuang uap dengan cara mengembunkannya menjadi cairan

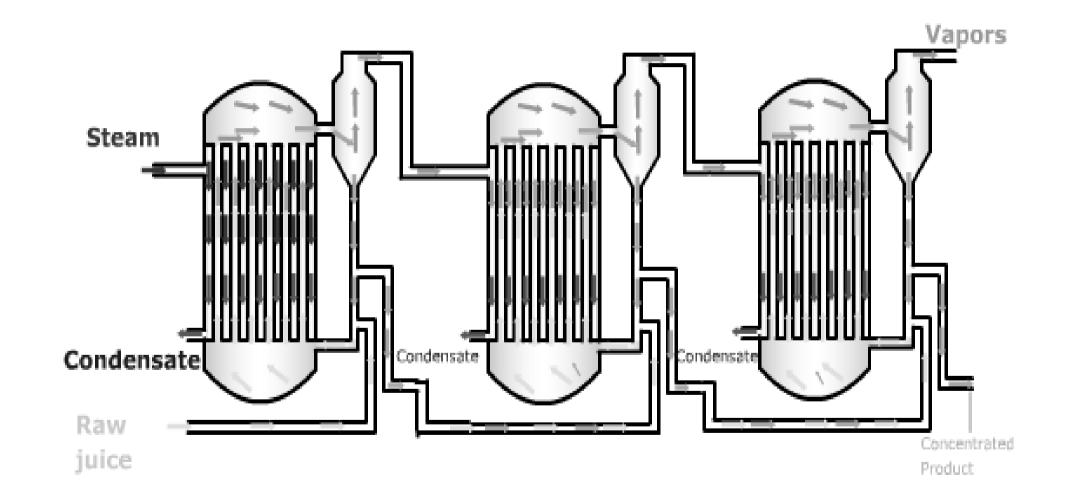
- Hitung air yang dibutuhkan jet condenser untuk mengembunkan uap dari evaporator yang menguapkan 5000 kg/jam air pada kondisi vakum 20 kPa
- Air kondensasi (condensing water) terjadi pada 18°C & suhu maksimum untuk mengeluarkan air dari 35°C

 Hitung luas area pindah panas yang dibutuhkan oleh surface condenser yang bekerja seperti jet condenser pada contoh sebelumnya.

Asumsi, nilai *U* 2270 J m⁻² s⁻¹ °C⁻¹, & *sub-cooling* cairan tidak dipertimbangkan.

Multiple-Effect Evaporators





- Jika cairan diuapkan di setiap 'effect',
- Jika titik didih cairan tsb tidak dipengaruhi oleh konsentrasi solute,
- maka Kesetimbangan panas 'effect' I

$$q_1 = U_1 A_1 (t_s - t_1) = U_1 A_1 \Delta t_1$$

- t_s: suhu condensing steam dari boiler
- 'effect' ||

$$q_2 = U_2 A_2 (t_1 - t_2) = U_2 A_2 \Delta t_2$$

- Jika semua evaporator bekerja setimbang
 ⇒ semua uap dari 'effect' I mengembun & menguapkan uap 'effect' II,
- Jika kehilangan panas dapat diabaikan,
- Jika tidak ada kenaikan titik didih larutan yang semakin pekat,
- Jika feed dipasok pada titik didihnya,
- maka

$$q_1 = q_2$$

• Jika $A_1 = A_2$

$$U_2 / U_1 = \Delta t_1 / \Delta t_2$$

Feeding of Multiple-Effect Evaporators

- Agar steam hasil penguapan 'effect' I dapat mendidihkan larutan pada 'effect' II ...
- Agar suhu didih larutan pada 'effect' II lebih rendah...
- so?
- 'effect' II harus pada keadaan tekanan yang lebih rendah

- Feed akan mengalir dari 'effect' I ke 'effect' II dst tanpa pemompaan
- → Forward feed
 - → Cairan paling pekat akan dihasilkan pada 'effect' terakhir
- → Backward feed
 - >< Feed mengalir dengan arah berlawanan (menggunakan pemompaan)

Keuntungan Multiple-Effect Evaporators

- Jika single-effect evaporator bekerja dengan tekanan yang sama dg 'effect' I & semua kondisi sama
 - → A_s untuk single effect evap. yang akan menguapkan dalam jumlah yang sama dg 2 'effect'?

$$\Delta t_1 = \Delta t_2$$

$$\Delta t_s = \Delta t_1 + \Delta t_2 = 2\Delta t_1$$

$$\Delta t_1 = 0.5\Delta t_s$$

$$q_1 + q_2 = U_1 A_1 \Delta t_1 + U_2 A_2 \Delta t_2$$

= $U (A_1 + A_2) \Delta t_s / 2$

$$q_1 + q_2 = q_s$$
 $q_s = U A_s \Delta t_s$
 $(A_1 + A_2)/2 = 2 A_1/2 = A_s$
 $A_1 = A_2 = A_s$

(subscript 's' menunjuk pada single effect evap.)

- Hitung kebutuhan steam, luas permukaan pindah panas, & suhu penguapan pada setiap 'effect' dari triple effect evaporator yang menguapkan 500 kg/jam 10% padatan menjadi 30% padatan. Steam berada pada 200 kPa gauge & tekanan di dalam evaporation space pada 'effect' terakhir 60 kPa absolute.
- Asumsi koefisien pindah panas keseluruhan 2270, 2000, & 1420 J m-2 s-1 °C-1 di 'effect' I, II, & III.
 Pengaruh panas sensibel diabaikan, tidak ada kenaikan titik didih, dan pindah panas di setiap 'effect' adalah sama.

Penguapan Bahan Sensitif Panas

 Menggunakan high flow-rate evaporators (contoh: long-tube evaporators, plate evaporators, various scraped-plate thin-film evaporators)

 Jus tomat dipekatkan dari 12% padatan menjadi 28% padatan dalam climbing film evaporator, tinggi 3 m & diameter 4 cm. Suhu maksimum jus 57°C. Jus dimasukkan ke evap. pada 57°C, & pada suhu ini panas laten penguapan 2366 kJ kg⁻¹. Steam digunakan di 'jaket' evaporator pada tekanan 170 kPa (absolute). Jika koefisien pindah panas keseluruhan 6000 J m⁻² s⁻¹ °C⁻¹. hitung jumlah jus tomat yang dimasukkan per jam.

