

In Name of God

Unit Operation I

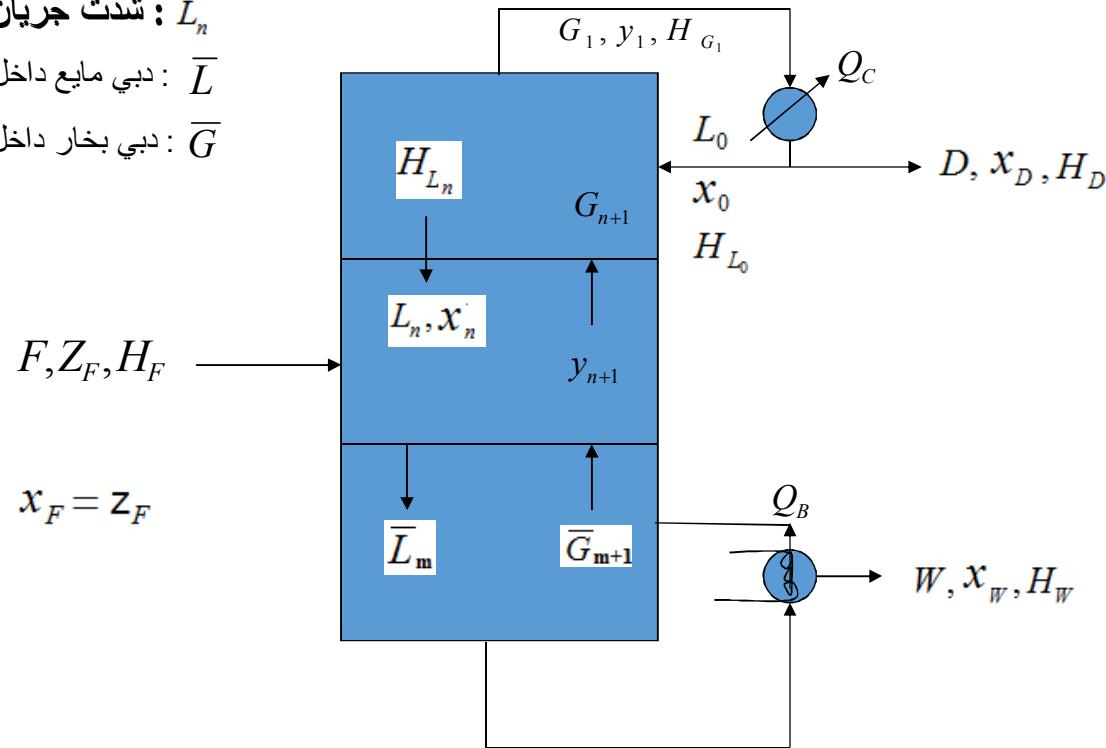
Lecture 4

نمای کلی از یک ستون تقطیر

L_n : شدت جریان مایع خروجی از سینی

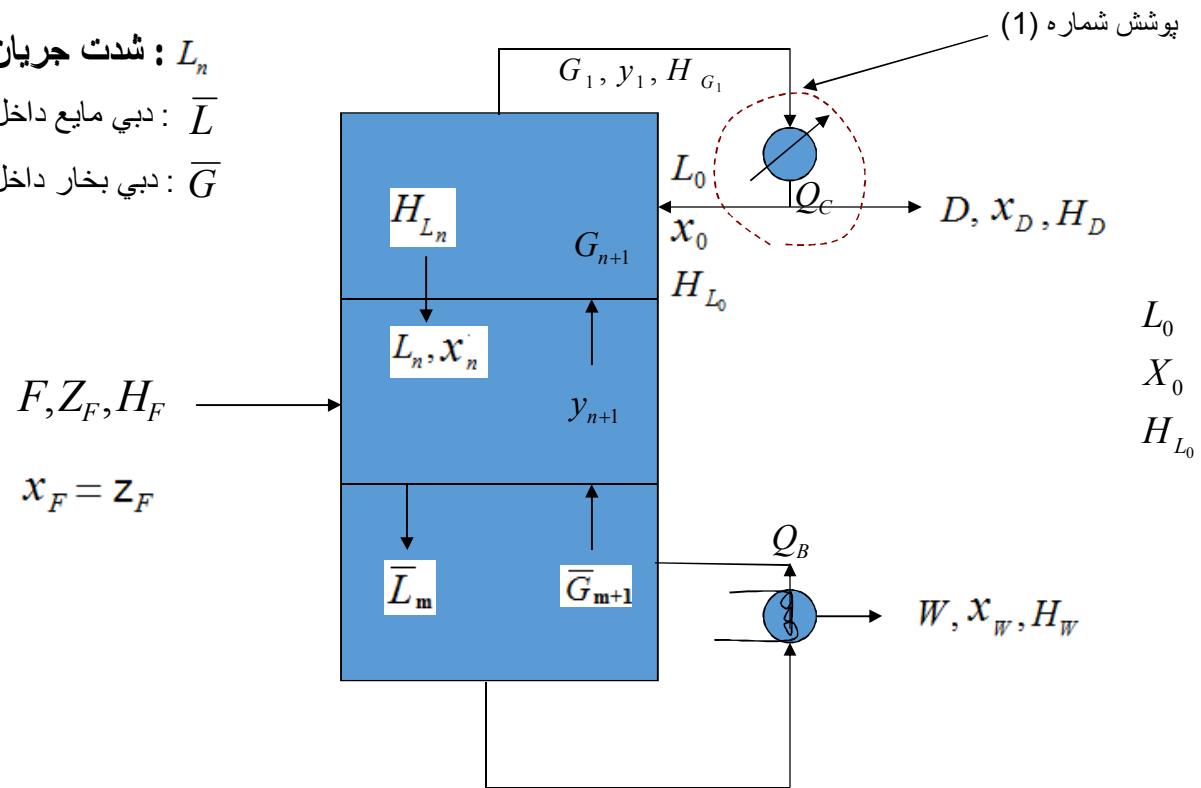
\bar{L} : دبی مایع داخل برج

\bar{G} : دبی بخار داخل برج



نمای کلی از یک ستون تقطیر

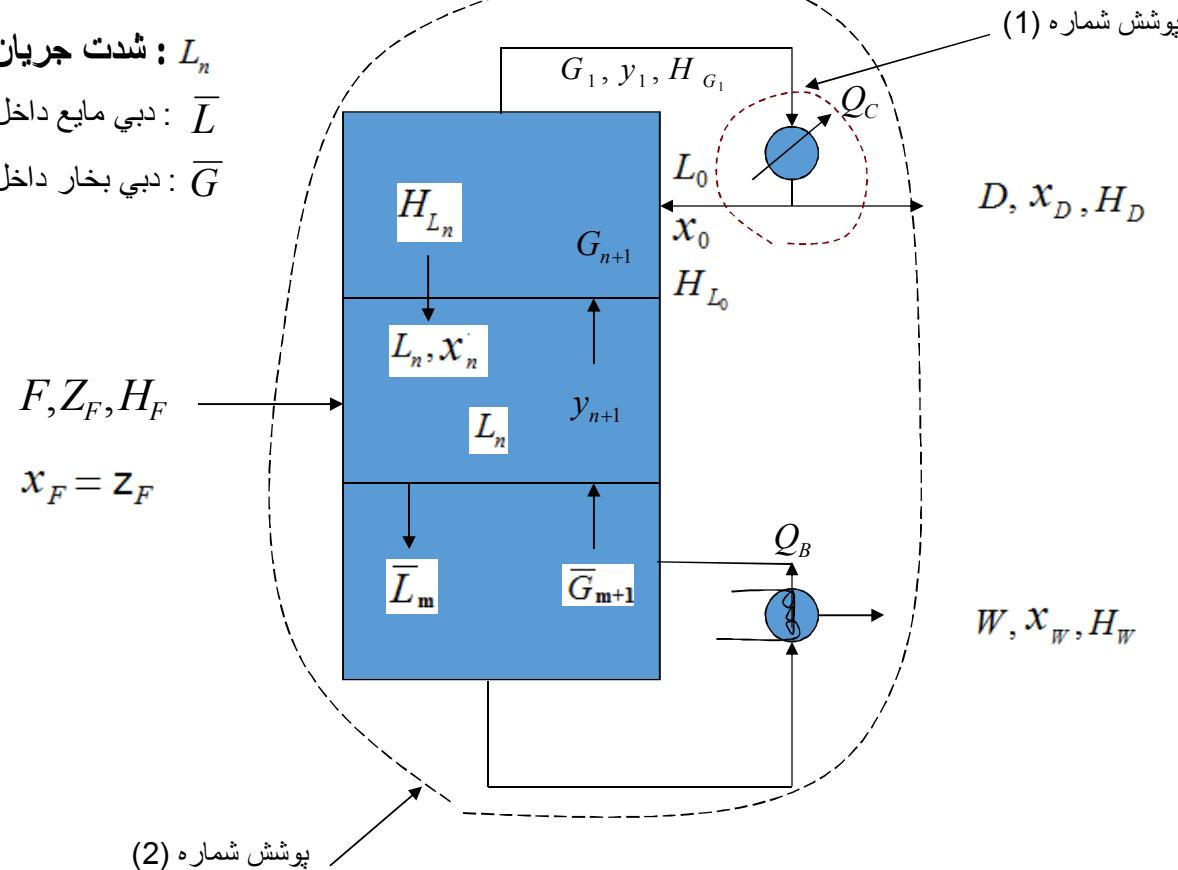
L_n : شدت جریان مایع خروجی از سینی
 \bar{L} : دبی مایع داخل برج
 \bar{G} : دبی بخار داخل برج



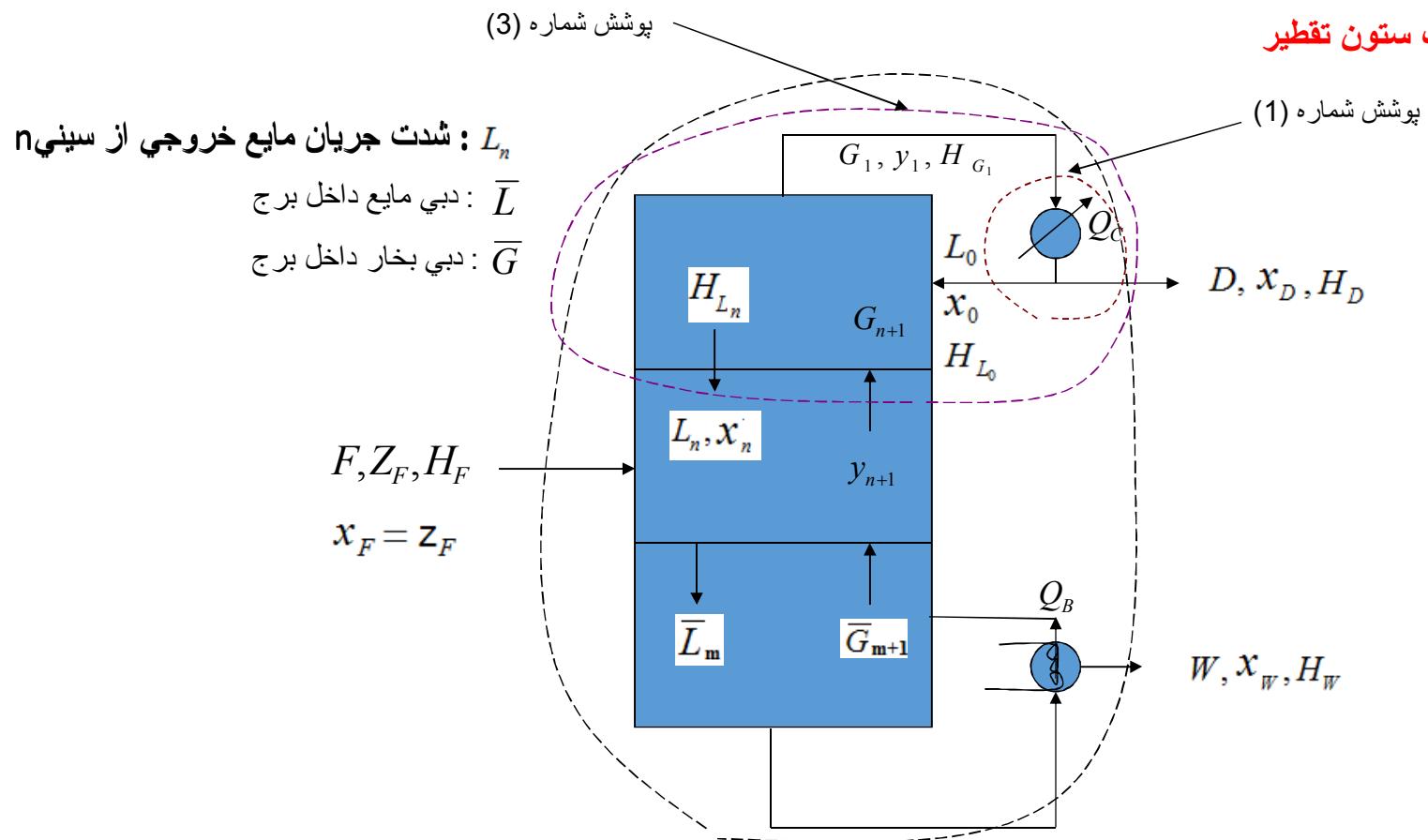
L_0
 X_0
 H_{L_0}

نمای کلی از یک ستون تقطیر

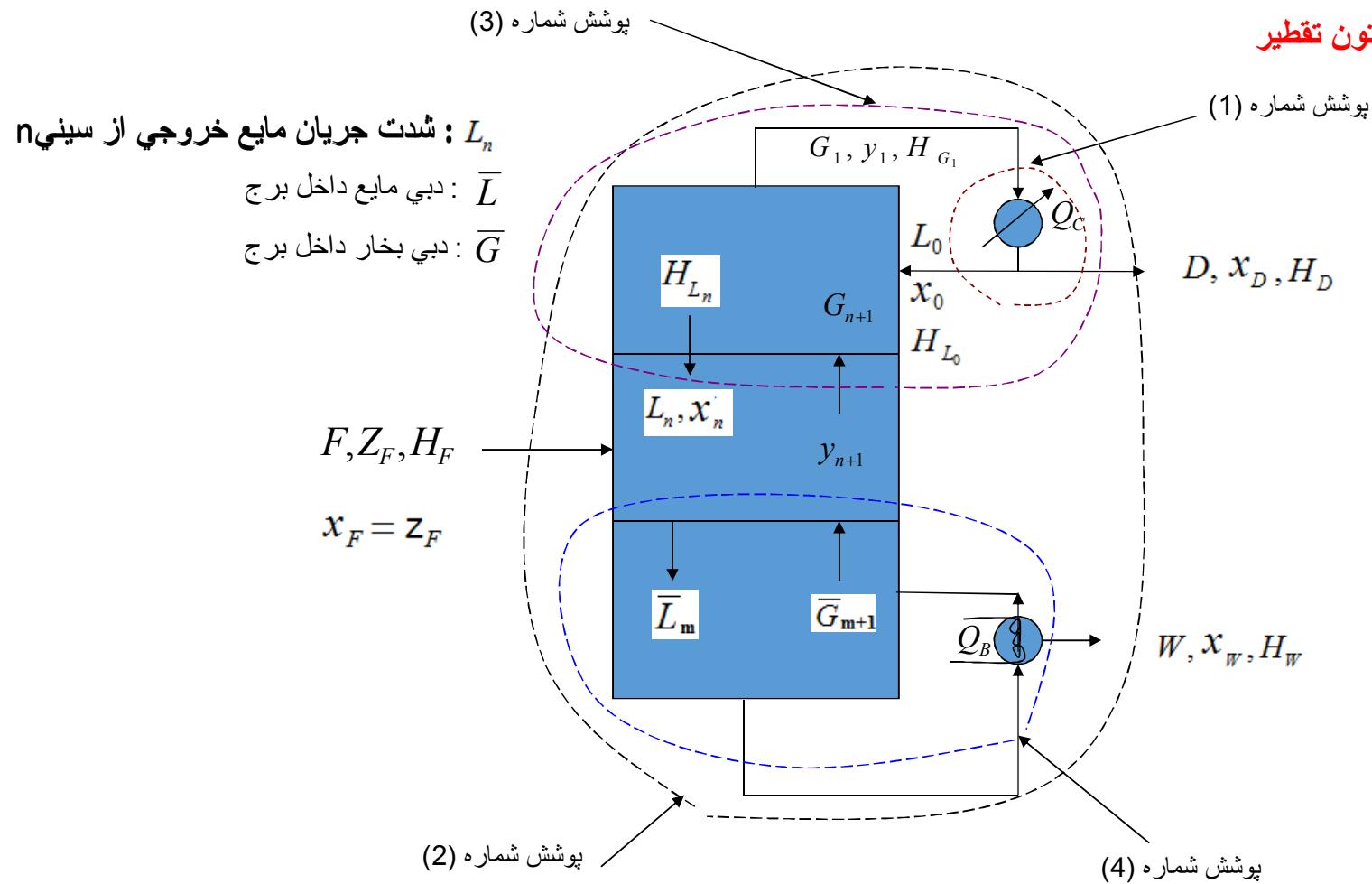
L_n : شدت جریان مایع خروجی از سینی_n
 \bar{L} : دبی مایع داخل برج
 \bar{G} : دبی بخار داخل برج



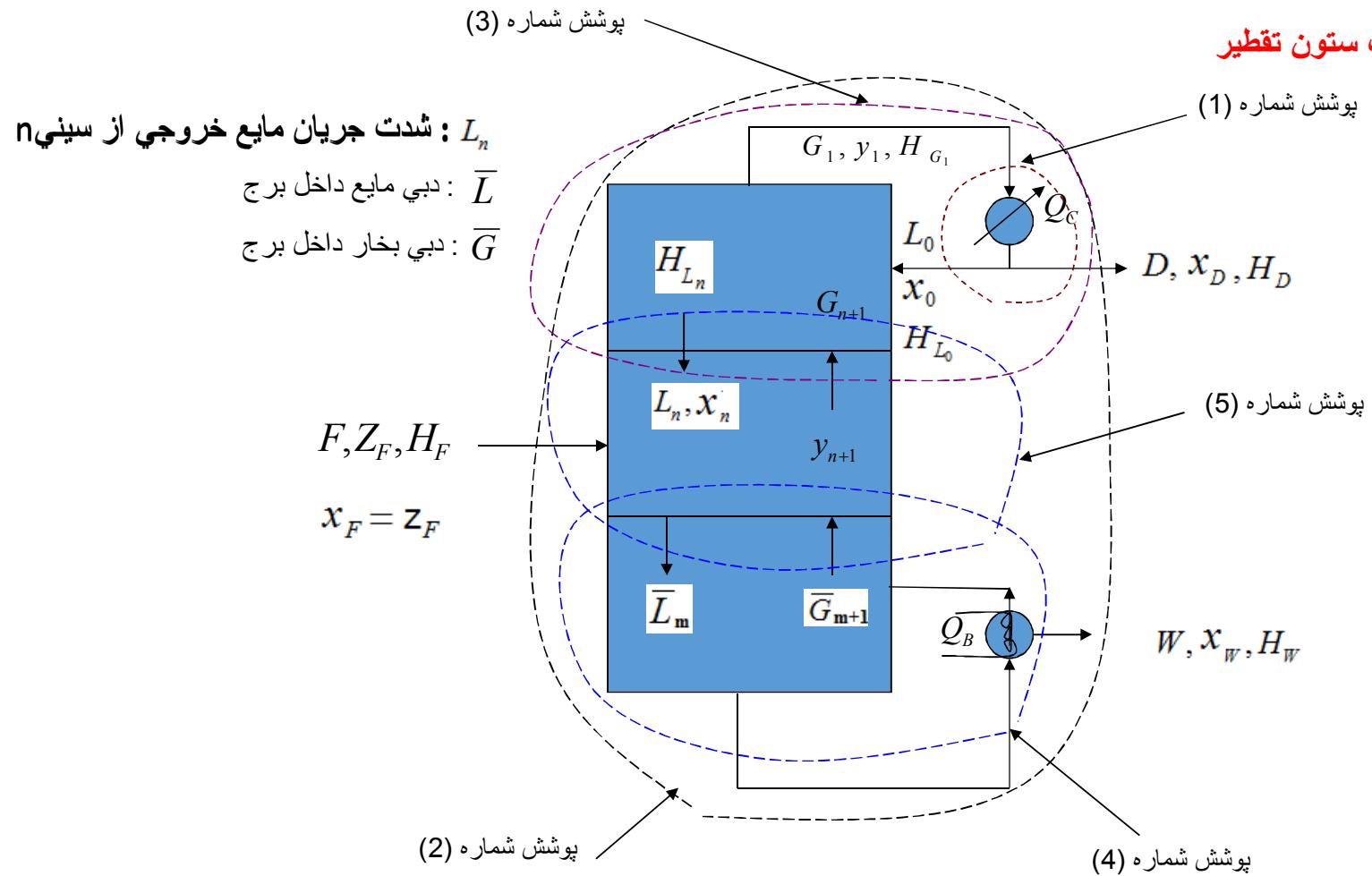
نمای کلی از یک ستون تقطیر



نمای کلی از یک ستون تقطیر



نمای کلی از یک ستون تقطیر



کلیاتی از یک ستون تقطیر

منبع تعیین انرژی برای ستونهای تقطیر بویلرها می باشند. خوراک ورودی به ستون تقطیر می توان حالت‌های مختلفی را داشته باشد. (مایع، بخار، دوفازی، سوپرهیت و فوق سرد) که با توجه به حالت ورودی خوراک مقدار حرارت مورد نیاز که توسط Reboiler باید تأمین گردد متغیر است. مواد وارد شده به ستون پس اینکه از محل خوراک داخل ستون می شوند به داخل Reboiler هدایت می شوندوپس از تبادل حرارتی لازم بخشی از آن به شکل بخاردرآمده و با عبور از تجهیزات داخل برج از قسمت بالایی برج خارج می شوند. بخار خروجی از داخل یک کنداسوز عبور نموده و تبدیل به مایع می گردد. چنانچه همه‌ی بخار ورودی تبدیل به مایع شوند به آن Total condenser گویند و چنانچه بخشی از بخار تبدیل به مایع شده و بخشی به شکل بخار باقی بماند به آن Partial condenser گویند.

برای اینکه محصول با خلوص نسبتاً بالایی داشته باشیم بخشی از محصول بالای برج را به داخل ستون بر می گردانیم به نسبت $R = \frac{L_o}{D}$ (Reflux Ratio) (جریان برگشتی) گویند.

به قسمت بالای ورود خوراک درستون تقطیر (Rectifying section) به محل پایین خوراک گفته می شود. گاهی اوقات درستون های تقطیر ممکن است خوراک ورودی ها چند تاباشد یعنی از چند نقطه‌ی برج جریانی به عنوان خوراک وارد ستون شود که آن رابه طور تفصیلی درقسمتهای بعدی مورد بررسی قرار می دهیم. همچنین ممکن است از قسمتهای مختلف برج ها جریانهایی را از ستون خارج کنیم که به آن جریانهای جانبی یا (side stream) می گویند. به طور کلی برای هرستون تقطیر می توان انواع موازنہ ها را نوشت که آنها را بر سه بخش می توان تقسیم بندی کرد.

$$F = D + W_{waste}$$

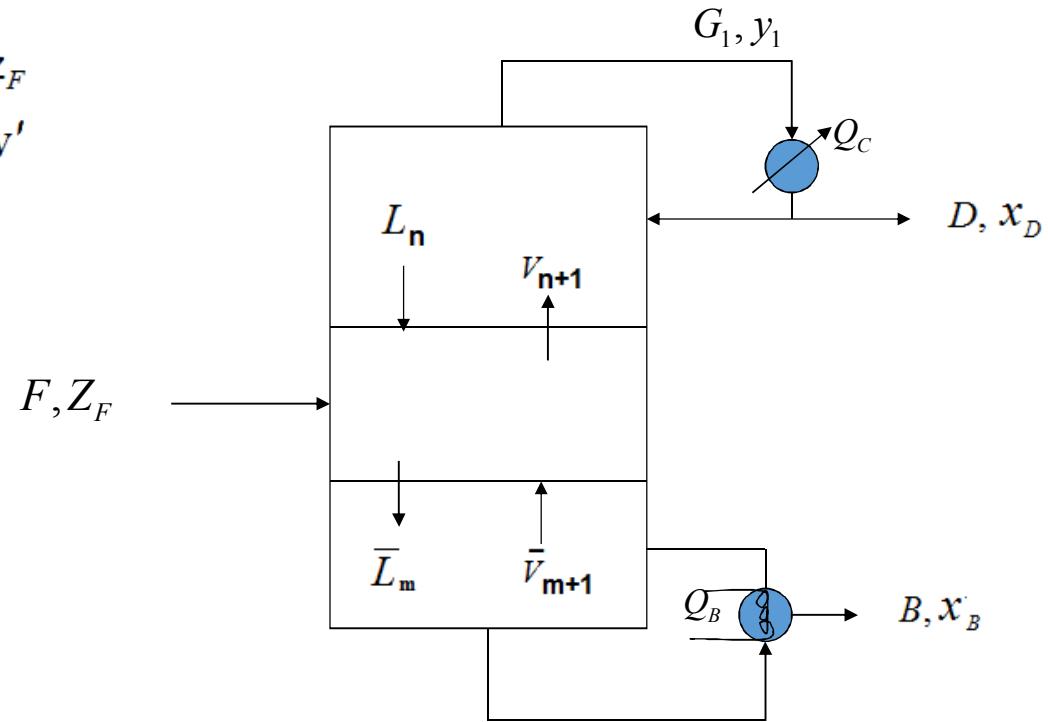
$$F.z_F = D.x_D + W.x_W$$

$$F.H_F + Q_R = D.H_D + W.H_D + Q_C + Q_{loss}$$

- الف) موازنہ های کلی
- ب) موازنہ های جزئی
- ج) موازنہ های انرژی

نمای کلی از یک ستون تقطیر

$$\begin{aligned}\ell' &= L \\ \bar{G} &= G' \quad \text{or} \quad \bar{v} = v'\end{aligned}$$



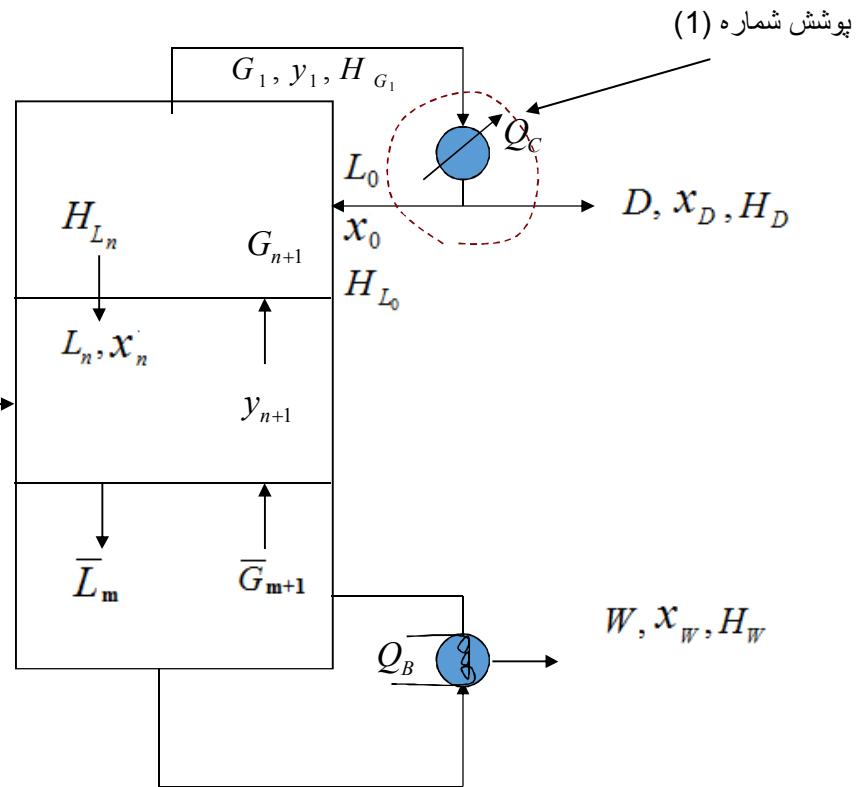
L_n : شدت جریان مایع خروجی از سینی

\bar{L} : دبی مایع داخل برج

\bar{G} : دبی بخار داخل برج

$$\ell' = \bar{L} \quad x_F = z_F \\ \bar{G} = G' \quad \text{or} \quad \bar{v} = v'$$

F, Z_F, H_F



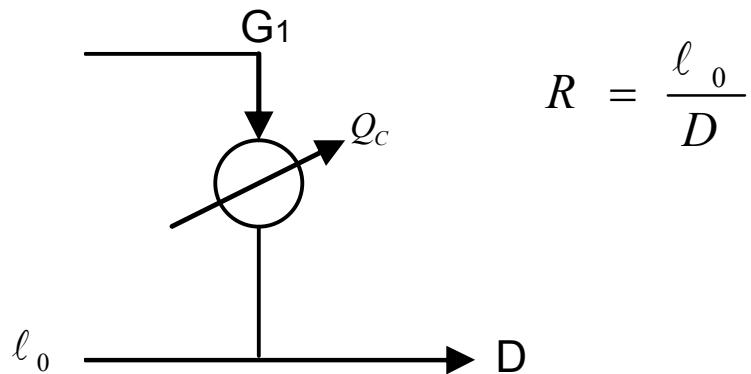
موازنۀ روی کندانسور، پوشش شماره 1

$$\text{موازنۀ کلی : } G_1 = \ell_0 + D$$

$$\text{موازنۀ جزی : } G_1 y_1 = \ell_0 \cdot x_{\ell_0} + D \cdot x_D$$

$$\Rightarrow G_1 = D + R \cdot D = D(1 + R)$$

$$G_1 \cdot y_1 = (D + \ell_0) x_D = D(R + 1)x_D$$



اگر total condensor داشته باشیم :

$$G_1 H_{G_1} = D H_D + \ell_0 H_{\ell_0} + Q_C$$

حال اگر total condensor داشته باشیم :

$$(H_D = H_{\ell_0}) \quad \text{داشتہ باشیم داریم .}$$

$$\Rightarrow G_1 (H_{G_1} - H_D) = Q_C$$

$$\text{تفاضل آنتالپی بخار از مایع} \Rightarrow Q_C = D(R+1)H_{fg}$$

L_n : شدت جریان مایع خروجی از سینی

\bar{L} : دبی مایع داخل برج

\bar{G} : دبی بخار داخل برج

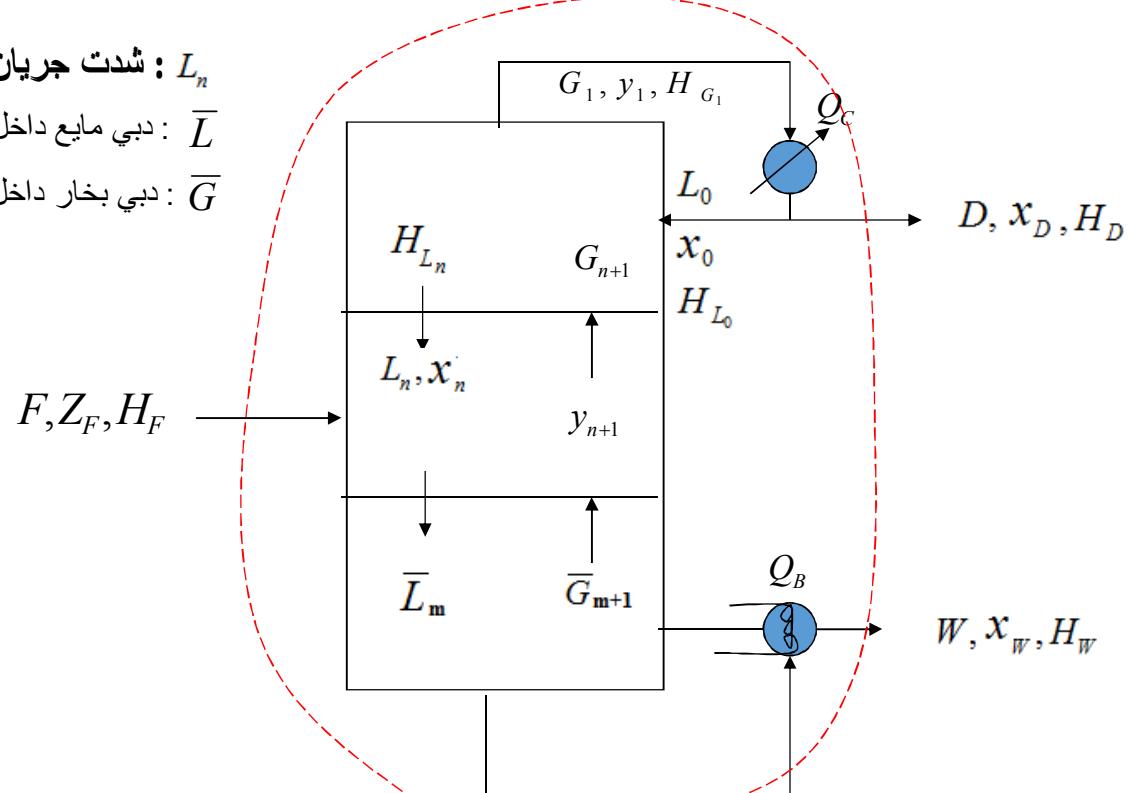
F

Z_F, H_F

$$\ell' = \bar{L} \quad x_F = z_F \\ \bar{G} = G' \quad \text{or} \quad \bar{v} = v'$$

$$Q_R = Q_B$$

پوشش شماره (2)



موازنہ روی کل برج، پوشش شمارہ 2 :

$$F = D + W_{waste}$$

الف) موازنہ کلی

$$F.z_F = D.x_D + W.x_W$$

ب) موازنہ جزئی

ج) موازنہ انرژی

$$F.H_F + Q_R = D.H_D + W.H_W + Q_C + Q_{loss}$$

$$Q_R = Q_b$$

موازنۀ روی قسمت بالای برج، پوشش شماره 3

پوشش شماره (3)

L_n : شدت جریان مایع خروجی از سینی

\bar{L} : دبی مایع داخل برج

\bar{G} : دبی بخار داخل برج

F

Z_F

H_F

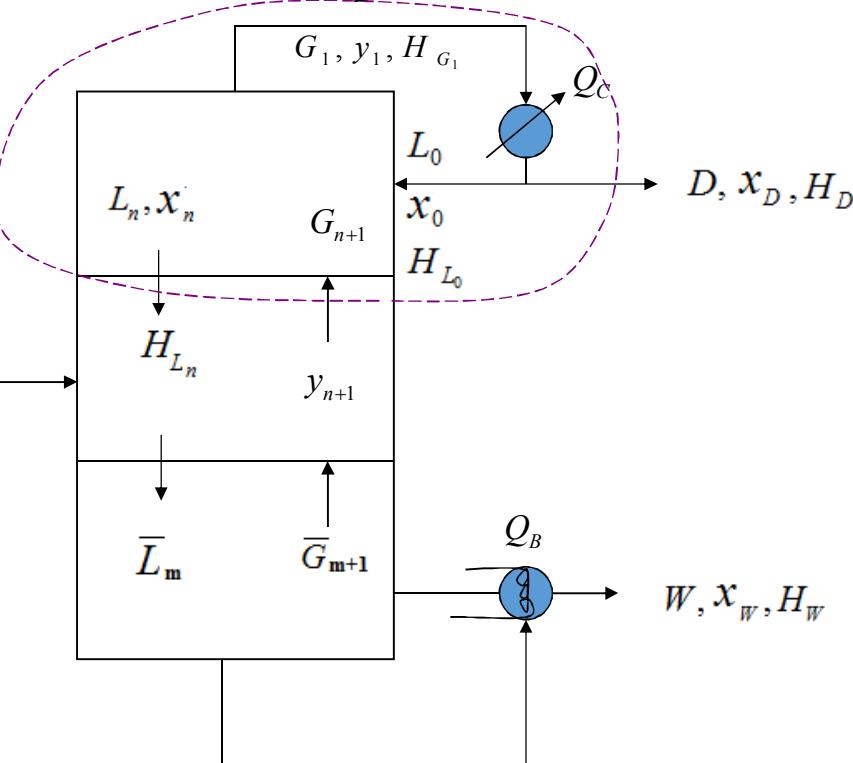
$$\ell' = \bar{L}$$

$$\bar{G} = G'$$

$$x_F = z_F$$

or

$$\bar{v} = v'$$



موازنہ روی قسمت بالائی برج، پوشش شماره 3

$$V_{n+1} = L_n + D$$

الف) موازنہ کلی

$$V_{n+1} \cdot y_{n+1} = L_n \cdot x_n + D \cdot x_D$$

ب) موازنہ جزئی

$$y_{n+1} = \frac{L_n}{V_{n+1}} \cdot x_n + \frac{D \cdot x_D}{V_{n+1}}$$

$$\Rightarrow y_{n+1} = \frac{L_n}{L_n + D} \cdot x_n + \frac{D \cdot x_D}{L_n + D} \quad L_0 = L_1 = L_2 = \dots = L_n$$

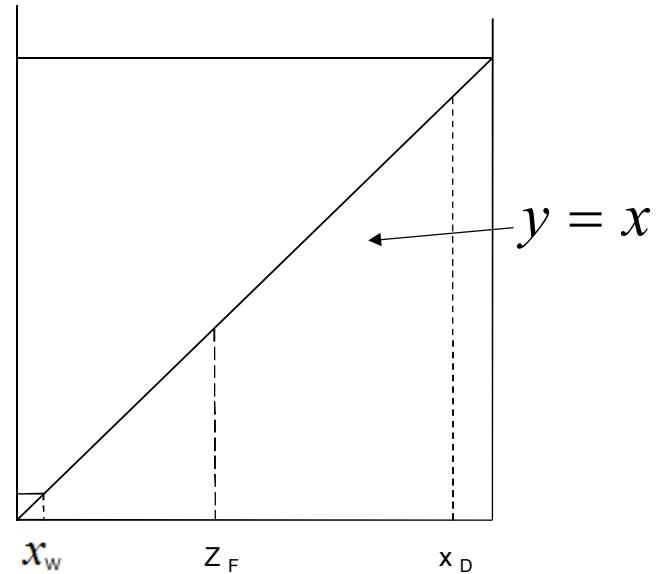
$$R = \frac{L_0}{D} \Rightarrow$$

$$y_{n+1} = \frac{R}{R+1} \cdot x_n + \frac{x_D}{R+1}$$

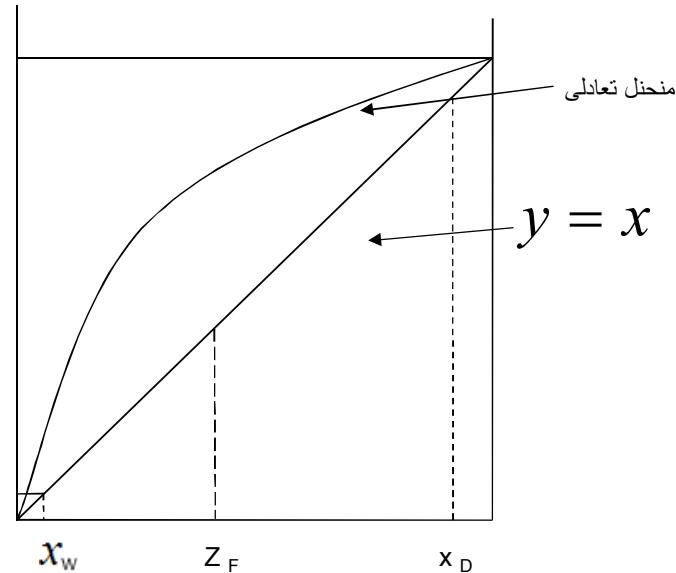
معادله خط کار بالا

$$y = mx + b$$

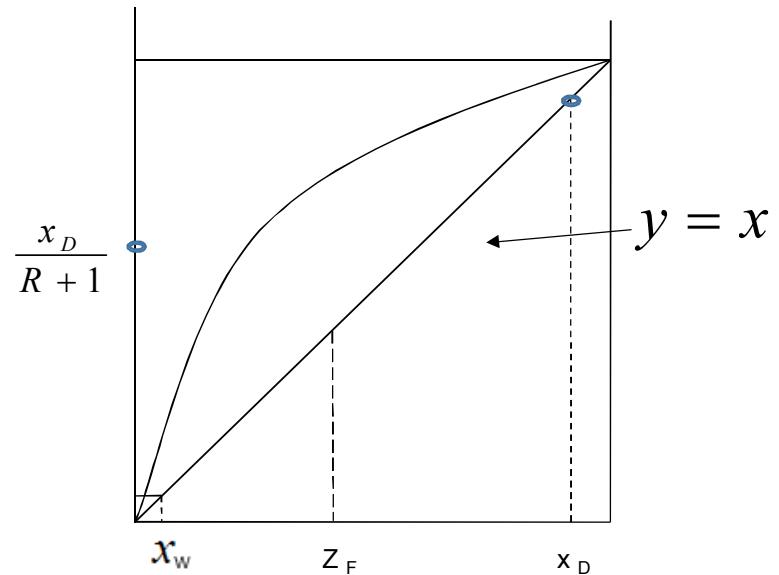
چگونگی رسم منحنی تعادلی:



چگونگی رسم منحنی تعادلی:

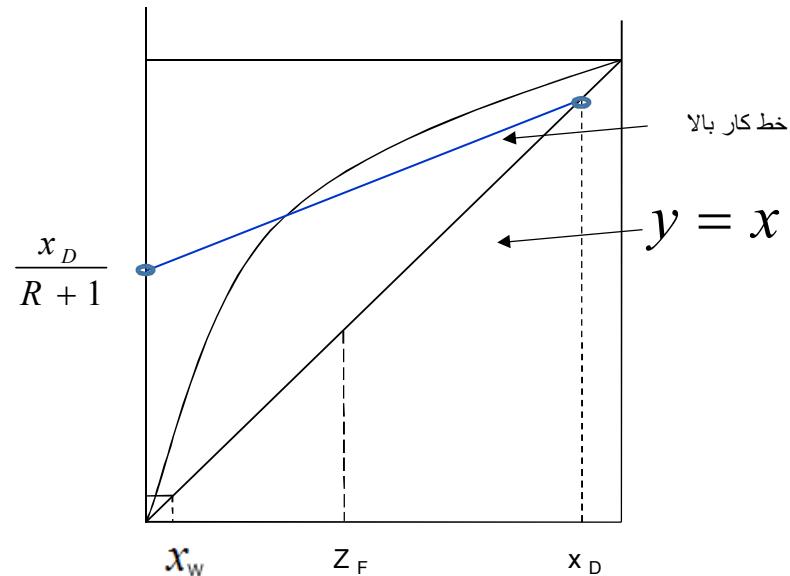


چگونگی رسم منحنی تعادلی:



چگونگی رسم خط کار بالای برج :

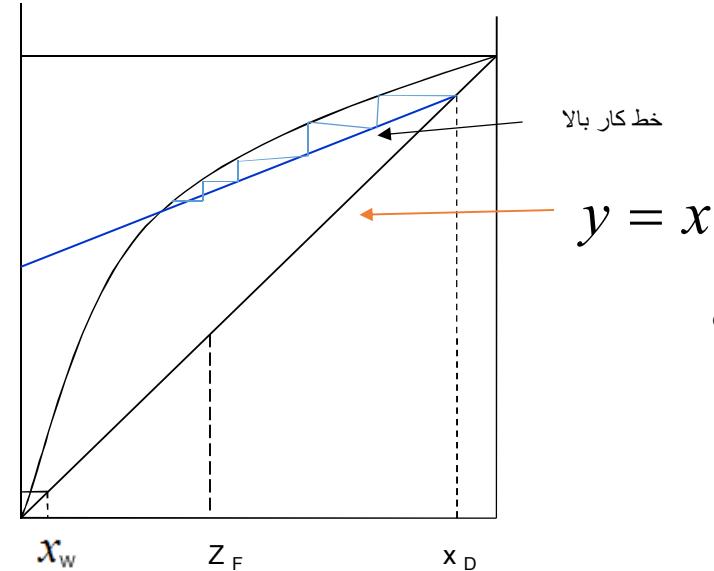
$$y_{n+1} = \frac{R}{R+1} \cdot x_n + \frac{x_D}{R+1}$$



چگونگی رسم تعداد سینی ها:

$$y_{n+1} = \frac{R}{R+1} \cdot x_n + \frac{x_D}{R+1}$$

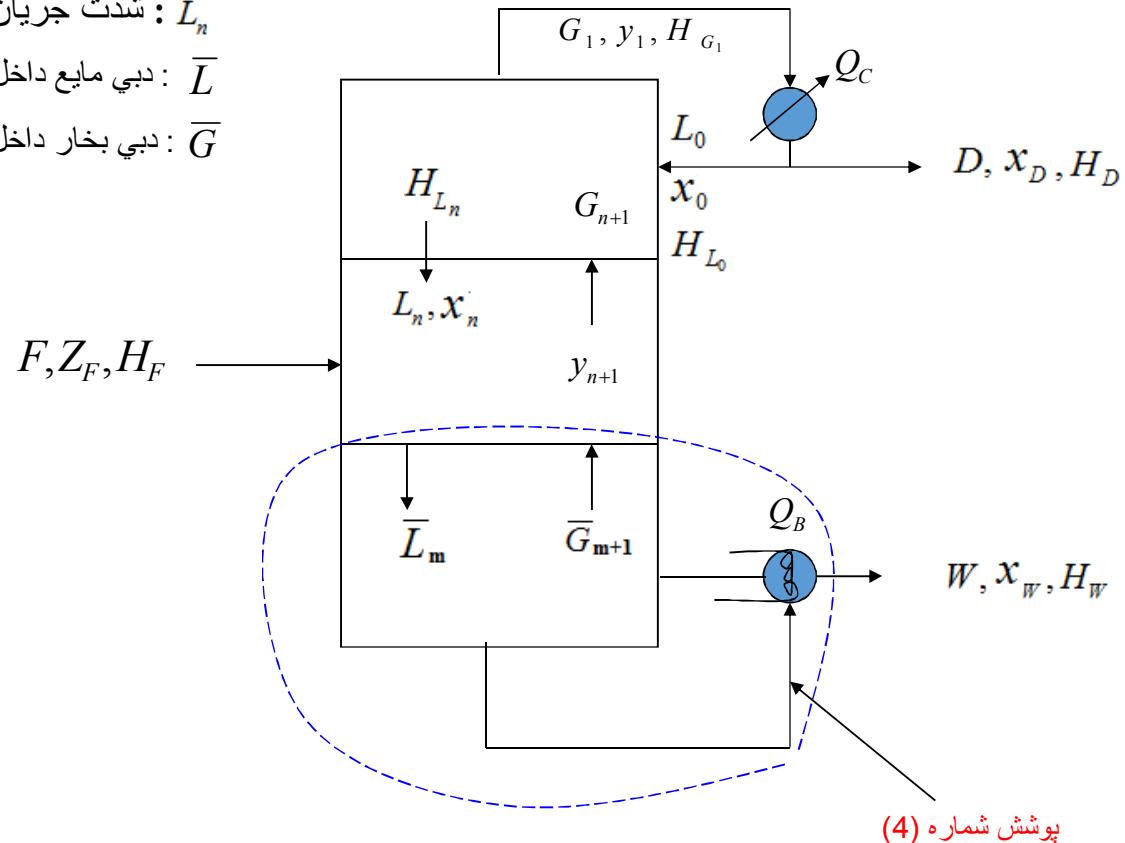
$$\frac{x_D}{R+1}$$



تعداد پلکان برابر سینی هاست

موازنۀ روی پوشش شماره 4 :

L_n : شدت جریان مایع خروجی از سینی
 \bar{L} : دبی مایع داخل برج
 \bar{G} : دبی بخار داخل برج



$$\ell' = \bar{L} \quad \text{or} \quad x_F = z_F$$

$$\bar{G} = G' \quad \text{or} \quad \bar{v} = v'$$

پوشش شماره (4)

موازنہ روی پوشش شمارہ 4 :

$$\text{موازنہ کلی} : \ell' = G' + W$$

$$\text{موازنہ جزئی} : \ell'.x_m = G'.y_{m+1} + W.x_W \Rightarrow G'.y_{m+1} = \ell'.x_m - W.x_W$$

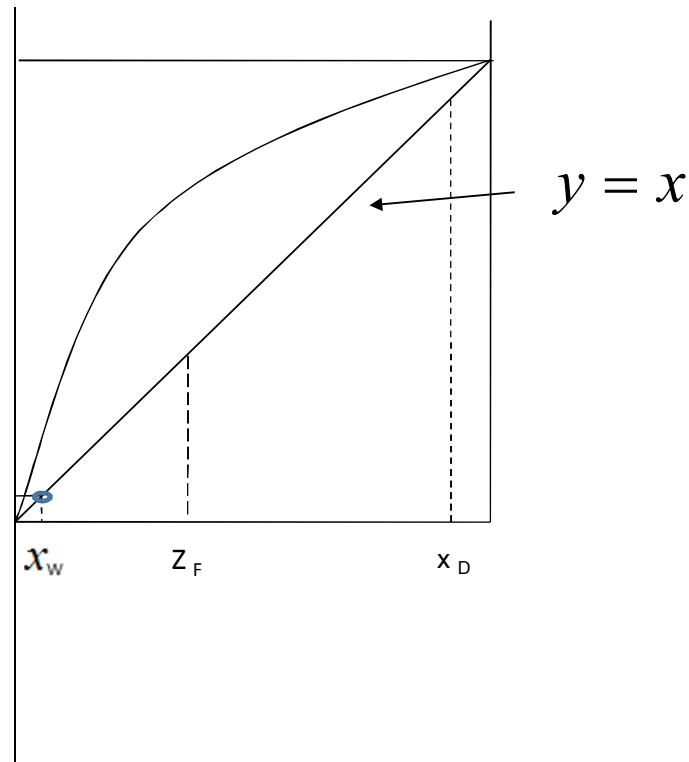
$$\Rightarrow y_{m+1} = \frac{\ell'}{G'} \cdot x_m - \frac{W \cdot x_W}{G'} \Rightarrow y_{m+1} = \frac{\ell'}{\ell' - W} \cdot x_m - \frac{W \cdot x_W}{\ell' - W} \Rightarrow y = mx + b$$

معادله خط کار پایین برج :

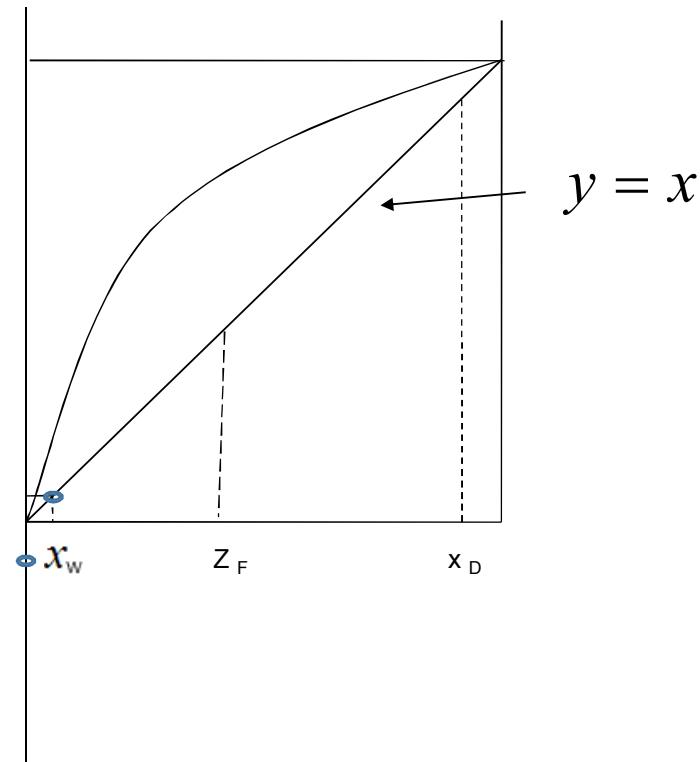
$$y_{m+1} = \frac{\ell'}{\ell' - W} \cdot x_m - \frac{W \cdot x_W}{\ell' - W}$$

$$y = mx + b$$

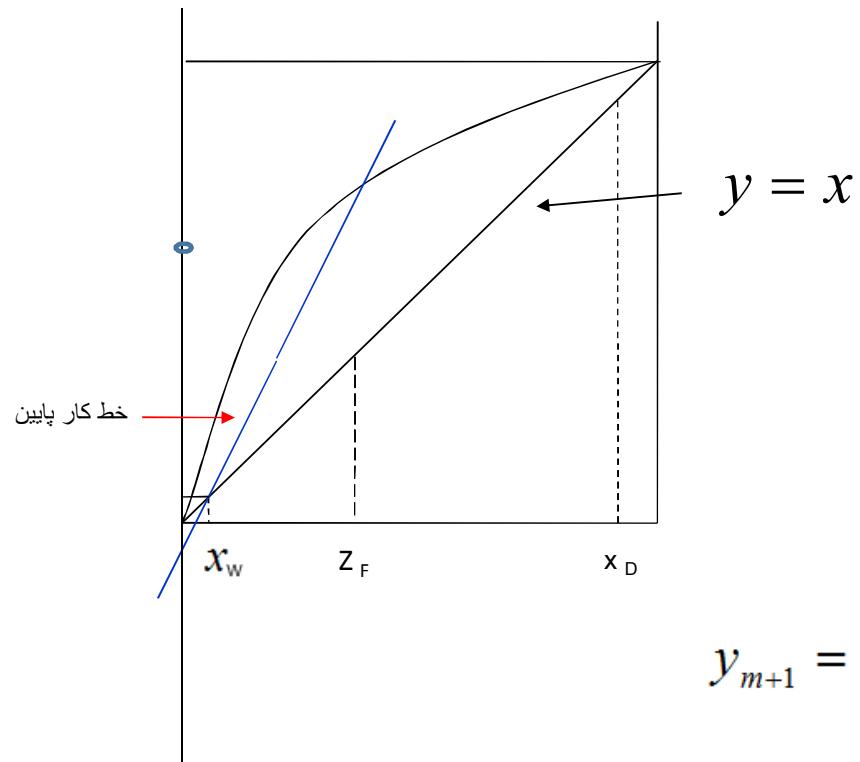
چگونگی رسم خط کار پایین برج:



چگونگی رسم خط کار پایین برج:

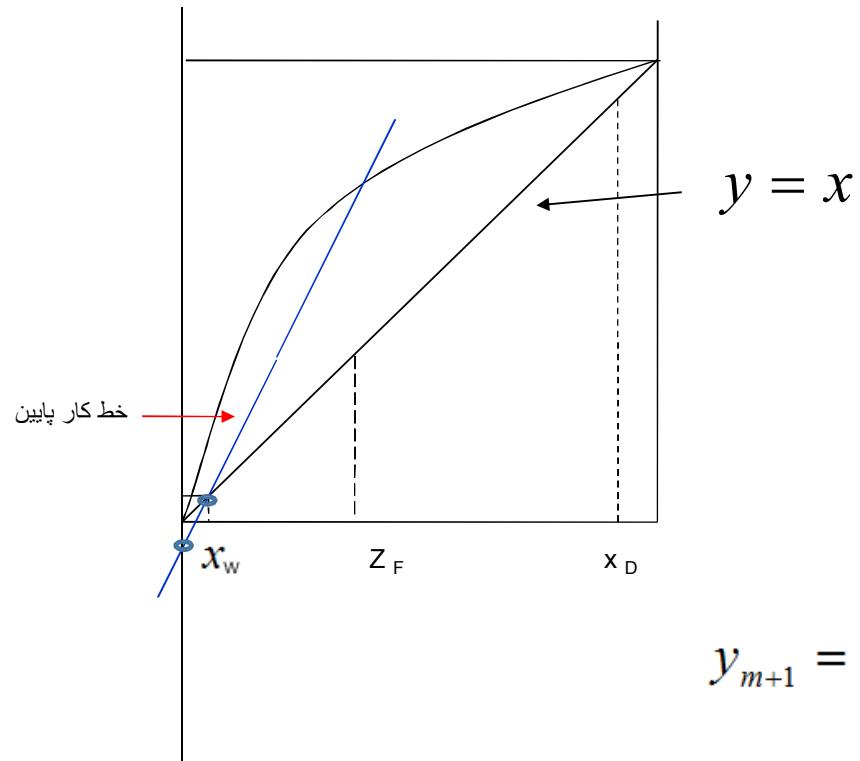


چگونگی رسم خط کار پایین برج:



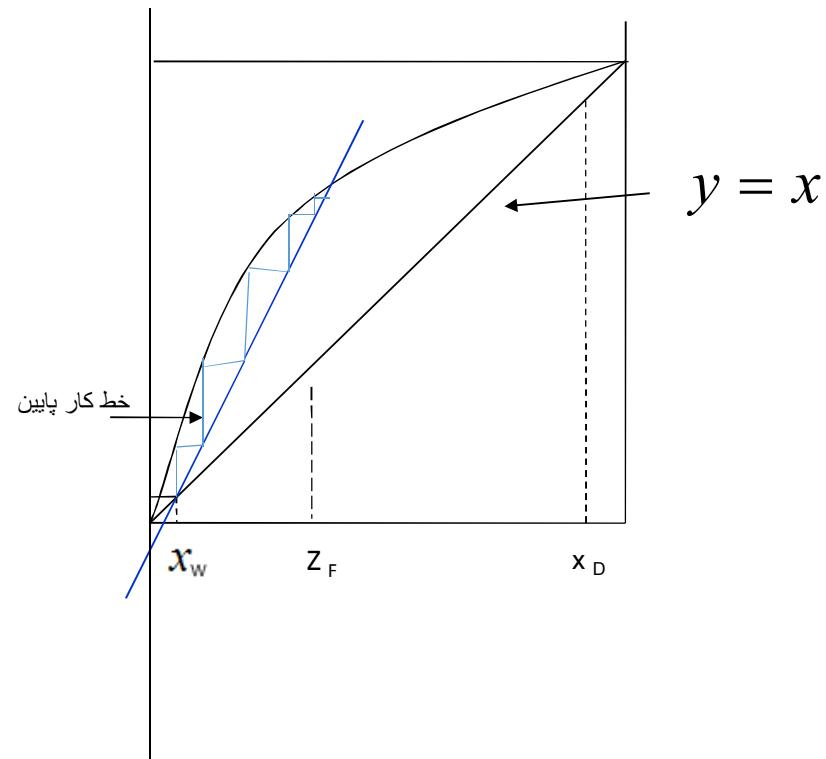
$$y_{m+1} = \frac{\ell'}{\ell' - W} \cdot x_m - \frac{W \cdot x_w}{\ell' - W}$$

چگونگی رسم خط کار پایین برج:



$$y_{m+1} = \frac{\ell'}{\ell' - W} \cdot x_m - \frac{W \cdot x_w}{\ell' - W}$$

چگونگی رسم تعداد سینی ها:



تعداد پلکان ها برابر تعداد سینی هاست

نمای کلی از یک ستون تقطیر

- مایع اشباع
 - بخار اشباع
 - دو فازی
 - سوپر هیت
 - مایع سرد
- : خوراک می تواند به شکل

q: بخشی از خوراک که به شکل مایع بر ج وارد می شود:

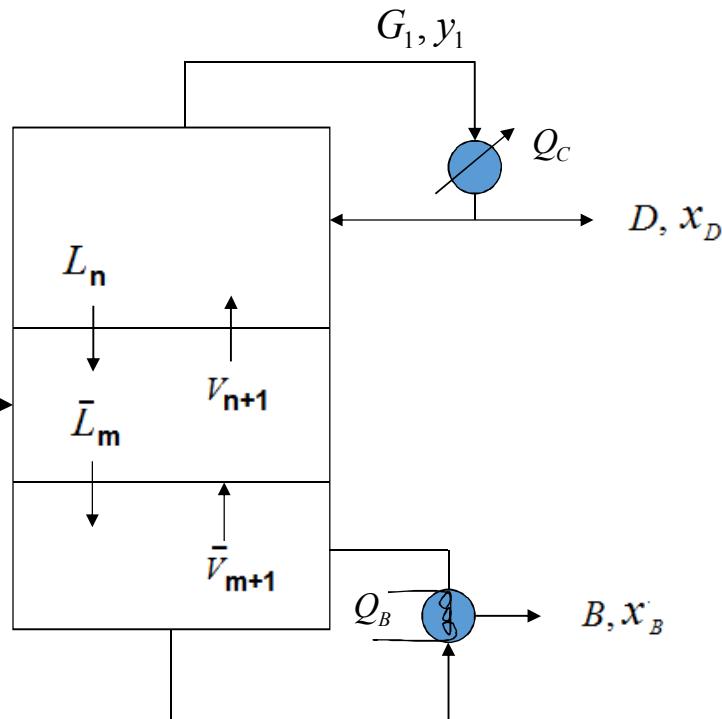
$$F, Z_F$$

$$\ell' = \bar{L} \quad x_F = z_F$$

$$\bar{G} = G' \quad \text{or} \quad \bar{V} = V'$$

$$\ell' = \ell + qf$$

$$G = G' + (1 - q)f$$



$q=1$:	مایع اشباع
$q=0$:	بخار اشباع
$0 < q < 1$:	دو فازی
$q < 0$:	سوپر هیت
$q > 1$:	مایع سرد

خوراک ورودی سبب می شود که بخشی از مایع داخل برج را تمییز کند $0 < q < 1$

خوراک ورودی سبب می شود که بخارات داخل برج را تبدیل به مایع کند $q > 1$

موازنہ روی پوشش شمارہ 5 :

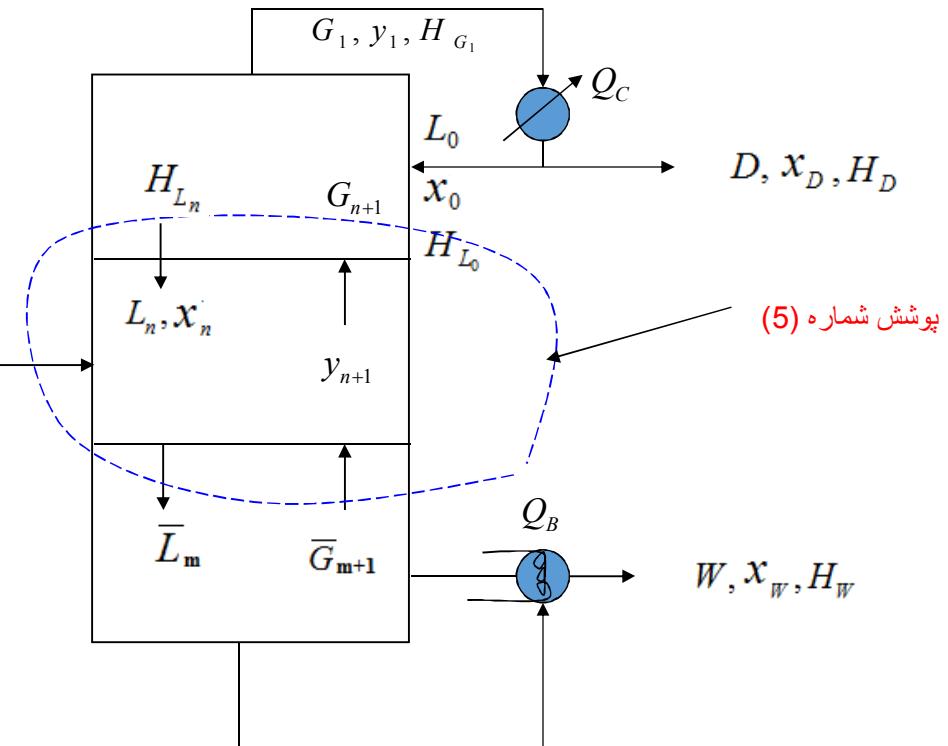
L_n : شدت جریان مایع خروجی از سینی

\bar{L} : دبی مایع داخل برج

\bar{G} : دبی بخار داخل برج

F, Z_F, H_F

$$\ell' = \bar{L} \quad x_F = z_F \\ \bar{G} = G' \quad \text{or} \quad \bar{v} = v'$$



موازنہ روی پوشش شمارہ 5 :

$$F + \ell + G' = G + \ell' \quad \text{الف) موازنہ کلی}$$

$$F.x_F + \ell.x + G'.y = G.y + \ell'.x \quad * \quad \text{ب) موازنہ جزئی}$$

$$\Rightarrow y(G - G') = x(\ell' - \ell) - F.x_F$$

$$\ell' = \ell + qF \rightarrow \ell' - \ell = qF \quad **$$

$$G = G' + (1 - q)F \rightarrow G - G' = (1 - q)F \quad ***$$

$$(*), (**), (***) \Rightarrow -y(1 - q)F = x.q.F - F.x_F$$

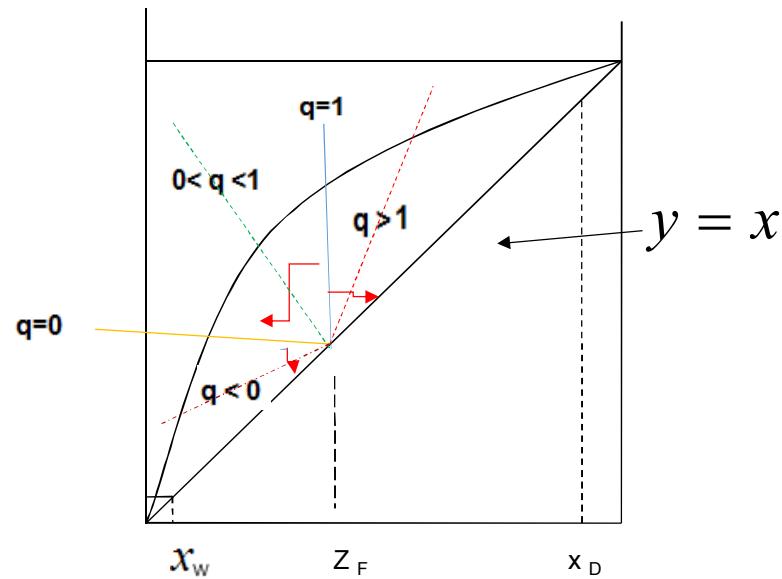
$$\Rightarrow -y(1 - q) = q.x - x_F \quad \Rightarrow y = \frac{q}{q - 1}x - \frac{x_F}{q - 1}$$

معادله خط خوراک
Feed Line

چگونگی رسم خط خوراک در برج :

$$y = \frac{q}{q - 1} x - \frac{x_F}{q - 1}$$

$$x_F = Z_F$$



برای مایعات سرد

$$q = 1 + \frac{C_p \ell (T_b - T_F)}{\lambda}$$

برای حالت سوپر هیت

$$q = \frac{-C_p v (T_F - T_d)}{\lambda}$$

اگر خوراک به صورت مایع اشباع وارد سیستم شود (خط خوراک) به صورت قائم خواهد بود

اگر خوراک به صورت بخار اشباع وارد سیستم شود (خط خوراک) به صورت افقی خواهد بود

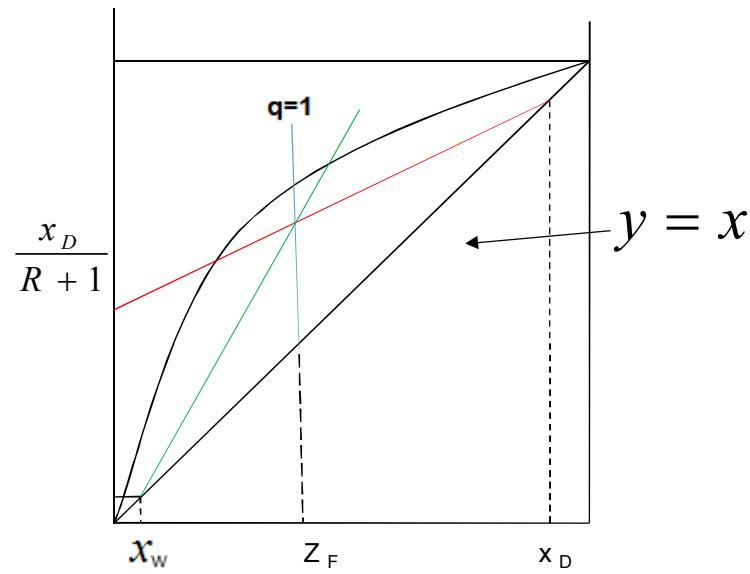
با توجه به مشخص بودن α درخوراک ورودی جایگاه آن را درروی محور X ها مشخص می کنیم. سپس از نقطه X_f خطی موازی با محور لaha رسم می کنیم تا خط ۴۵ درجه را قطع نماید. از محل تقاطع این خط با خط 45° درجه، خطی رسم می کنیم تا از محل خط تقاطع خط کارپایین و خط کاربالا عبور نماید. خطی که از این نقطه عبور نموده به عنوان **خط خوراک** نامیده می شود. می دانیم که مکان هندسی خط کار بالا و خط کار پایین و خط خوراک از یک نقطه عبور می کند.

برای بدست آوردن معادله خط خوراک موازن را در قسمت میانی، پوشش شماره ۵ برج می نویسیم.

چگونگی رسم خطوط کار در برج :

$$y = \frac{q}{q-1}x - \frac{x_F}{q-1}$$

$$x_F = z_F$$



برای مایعات سرد $q > 1$

$$q = 1 + \frac{C_p \varepsilon (T_b - T_F)}{\lambda}$$

برای حالت سوپر هیت $q < 0$

$$q = \frac{-C_p v (T_F - T_d)}{\lambda}$$

اگر خوراک به صورت مایع اشباع وارد سیستم شود (**خط خوراک**) به صورت قائم خواهد بود

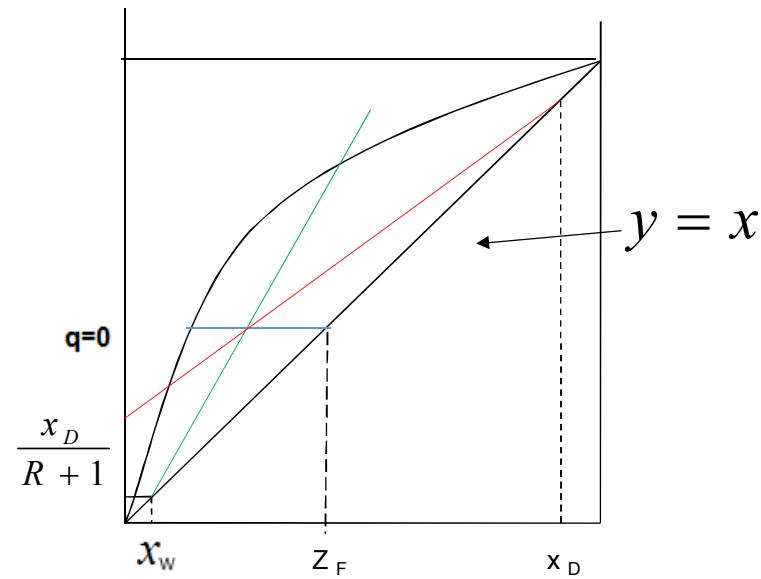
اگر خوراک به صورت بخار اشباع وارد سیستم شود (**خط خوراک**) به صورت افقی خواهد بود

چگونگی رسم خطوط کار در برج :

$$y = \frac{q}{q-1}x - \frac{x_F}{q-1}$$

$$x_F = z_F$$

برای مایعات سرد



$$q = 1 + \frac{C_p \varepsilon (T_b - T_F)}{\lambda}$$

برای حالت سوپر هیت

$$q = \frac{-C_p v (T_F - T_d)}{\lambda}$$

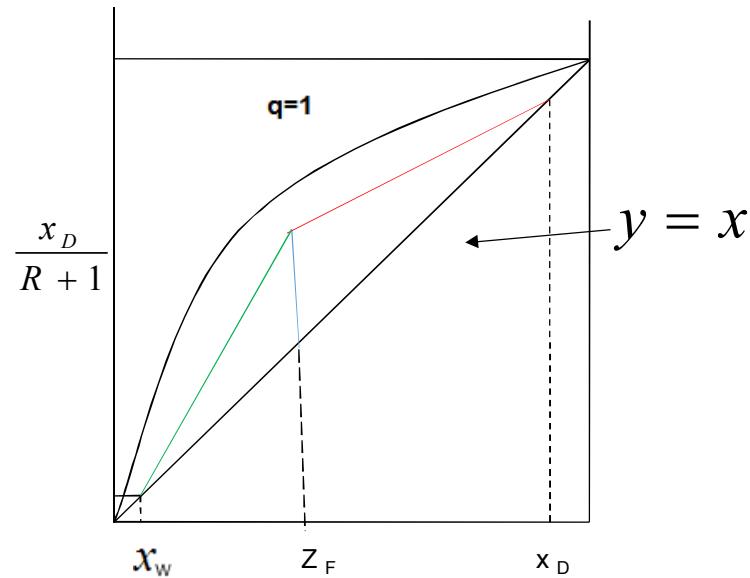
اگر خوراک به صورت مایع اشباع وارد سیستم شود (**خط خوراک**) به صورت قائم خواهد بود

اگر خوراک به صورت بخار اشباع وارد سیستم شود (**خط خوراک**) به صورت افقی خواهد بود

چگونگی رسم خطوط کار در برج :

$$y = \frac{q}{q-1}x - \frac{x_F}{q-1}$$

$$x_F = z_F$$



برای مایعات سرد

$$q = 1 + \frac{C_p g (T_b - T_F)}{\lambda}$$

برای حالت سوپر هیت

$$q = \frac{-C_p v (T_F - T_d)}{\lambda}$$

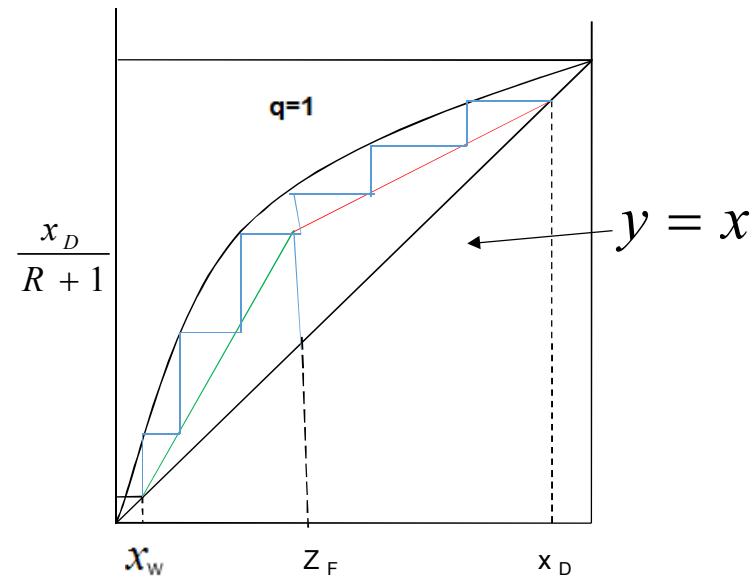
اگر خوراک به صورت مایع اشباع وارد سیستم شود (**خط خوراک**) به صورت قائم خواهد بود

اگر خوراک به صورت بخار اشباع وارد سیستم شود (**خط خوراک**) به صورت افقی خواهد بود

چگونگی رسم خطوط کار در برج :

$$y = \frac{q}{q - 1} x - \frac{x_F}{q - 1}$$

$$x_F = z_F$$



برای مایعات سرد $q > 1$

$$q = 1 + \frac{C_p g (T_b - T_F)}{\lambda}$$

برای حالت سوپر هیت $q < 0$

$$q = \frac{-C_p v (T_F - T_d)}{\lambda}$$

اگر خوراک به صورت مایع اشباع وارد سیستم شود (**خط خوراک**) به صورت قائم خواهد بود

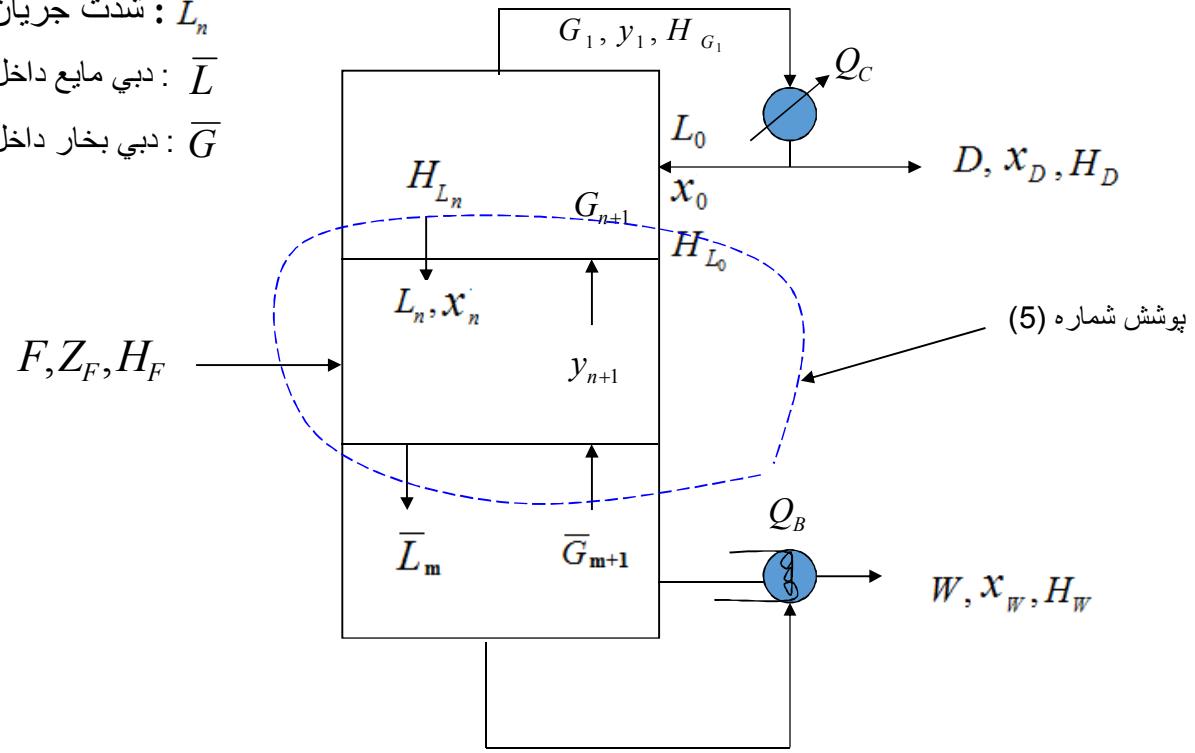
اگر خوراک به صورت بخار اشباع وارد سیستم شود (**خط خوراک**) به صورت افقی خواهد بود

چگونگی محاسبه در برج :

n : شدت جریان مایع خروجی از سینی L_n

: دبی مایع داخل برج \bar{L}

: دبی بخار داخل برج \bar{G}



$$\ell' = \bar{L} \quad x_F = z_F \\ \bar{G} = G' \quad \text{or} \quad \bar{v} = v'$$

چگونگی محاسبه φ در برج :

$$\text{موازنہ کلی : } F + G' + \ell = G + \ell'$$

$$FH_F + G'H_{G'_{K+1}} + \ell H_{\ell_{K+1}} = GH_{GK} + \ell'H_{\ell'K}$$

$$H_{G'_{K+1}} = H_{G_K} = H_G$$

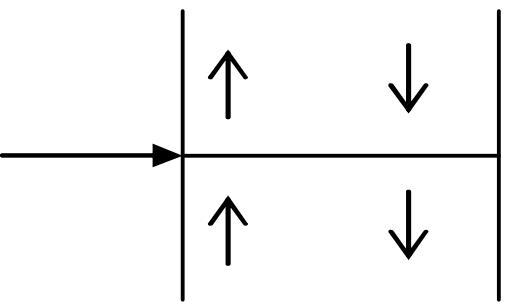
$$FH_F + G'H_G + \ell H_\ell = GH_G + \ell'H_\ell$$

از طرفی می دانیم

$$(G' - G) = (\ell' - \ell) - F$$

$$FH_F + [(\ell' - \ell) - F]H_G = (\ell' - \ell)H_\ell \Rightarrow$$

$$FH_F - FH_G + (\ell' - \ell)H_G = (\ell' - \ell)H_\ell \\ \Rightarrow F(H_F - H_G) = (\ell' - \ell)(H_\ell - H_G)$$



$$\left. \begin{array}{l} \frac{\ell' - \ell}{F} = \frac{H_G - H_F}{H_G - H_\ell} \\ \frac{\ell' - \ell}{F} = q \end{array} \right\} \Rightarrow q = \frac{H_G - H_F}{H_G - H_\ell}$$