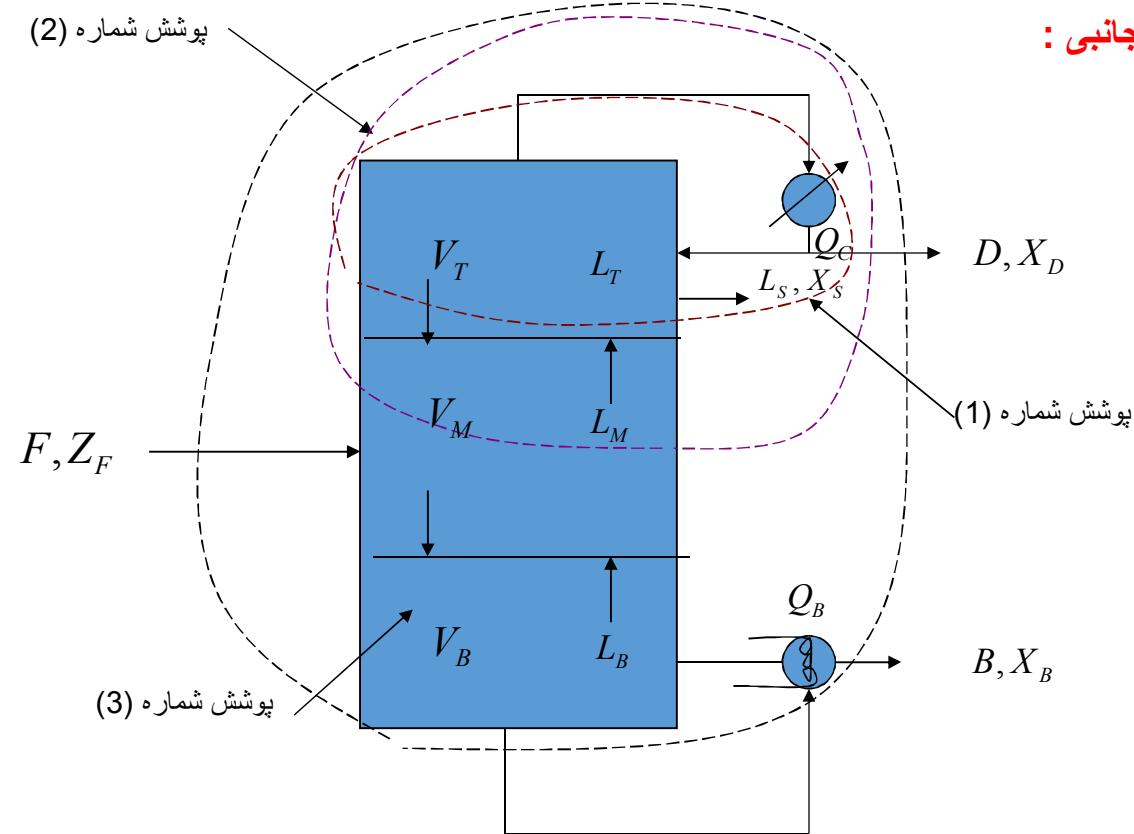


In Name of God

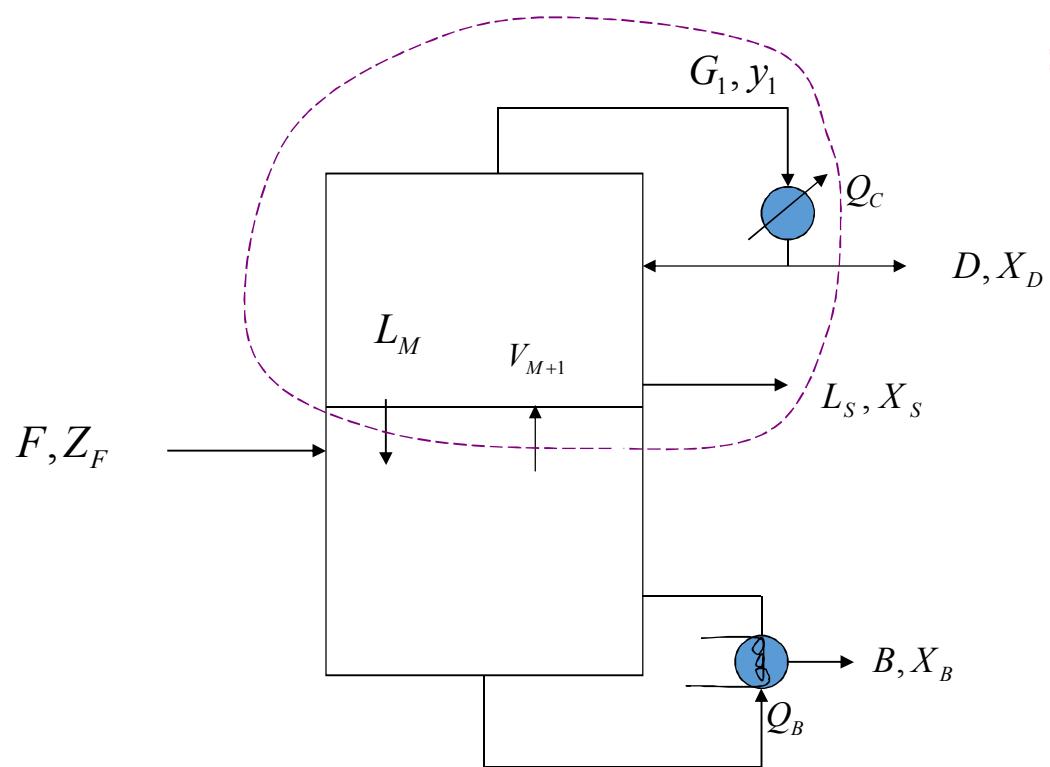
# Unit Operation I

## Lecture 5

ستون نقطه‌یار با محصول جانبی :



ستون تقطیر با محصول جانبی :



موازنہ در قسمت بالا ستون تقطیر با محصول جانبی :

معادله خط کار بالا :  $y_{n+1} = \frac{R}{R+1} X_n + \frac{X_D}{R+1}$

موازنہ کلی :  $V_{m+1} = l_m + D + l_s$

موازنہ جزئی :  $V_{m+1}y_{m+1} = l_m X_m + D.X_D + l_s.X_s$

معادله خط کار میانی :  $y_{m+1} = \frac{l_m}{l_m + D + l_s} X_m + \frac{D.X_D + l_s.X_s}{l_m + D + l_s}$

معادله خط کارپایینی :

$$y_{m+1} = \frac{l_B}{l_B - B} X_m - \frac{B \cdot X_B}{l_B - B}$$

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

معادله خط خوراک :

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

### مثال 5:

مخلوطی شامل  $A\%_{30}$  و  $B\%_{70}$  به صورت مایع در نقطه‌ی حباب وارد برج تقطیر شده و به دو محصول با خلوص  $A\%_{97}$  و  $B\%_{2}$  از  $A$  تبدیل می‌شود. شدت خوراک ورودی  $100$  پوند مول بر ساعت و در بخش بالایی برج، محصول جانبی با خلوص  $A\%_{60}$  از  $A$  جدا می‌شود که مقدار آن  $20\%$  خوراک اولیه بوده و به حالت مایع در نقطه‌ی حباب است. مطلوب است.

ب) محل ورود خوراک

ج) محل خروج محصول جانبی

(فرضیات: کندانسور کامل و از ربویلر برای گرم کردن استفاده شده، مقدار ثابت و برابر ( $0=3$ ) می‌باشد. مقدار جریان برگشتی را دو برابر مقدار حداقل آن فرض کنید)

موازنہ کلی :

$$F = D + W + l_s$$

$$100 = D + W + l_s \quad \longrightarrow 80 = D + W$$

$$l_s = 0.2F = 0.2(100) = 20$$

موازنہ جزئی :

$$F X_F = D X_D + W X_W + l_s X_S$$

$$100(0.3) = D(0.97) + W(0.02) + 20(0.6)$$

$$D = 17.26$$

$$W = 62.74$$

$$y = \frac{\alpha_{AB} \cdot x_A}{1 + (\alpha_{AB} - 1) \cdot x_A} \Rightarrow \alpha_{AB} = 3 \Rightarrow y = \frac{3x}{1+2x}$$

x	0	0.1	0.2	0.3	0.4	0.5	0.6	0.7	0.8	0.9
y	0	0.25	0.43	0.56	0.67	0.75	0.82	0.88	0.92	0.96

$$X_S \rightarrow R_{\min} \Rightarrow \frac{X_D}{R+1} = 0.56 \longrightarrow R_{\min} = 0.73$$

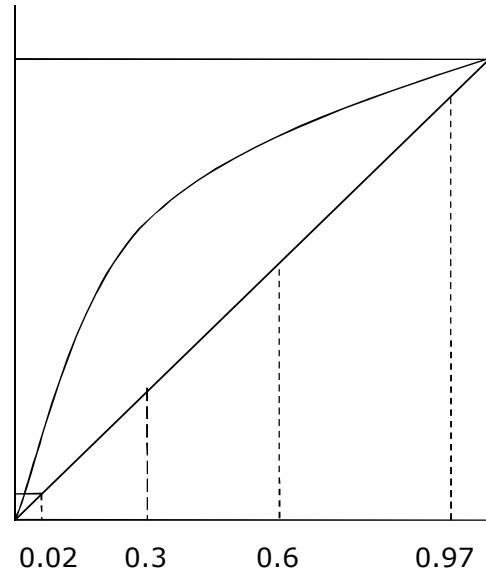
$$X_F \rightarrow R_{\min} \Rightarrow \frac{X_D}{R+1} = 0.37 \longrightarrow R_{\min} = 1.62$$

$$R_{opt} = 2(1.62) = 3.24$$

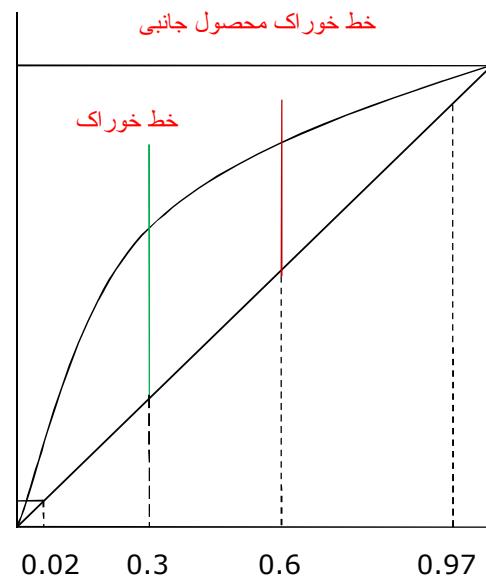
$$\frac{0.97}{3.24 + 1} = 0.23$$

عرض از مبدأ

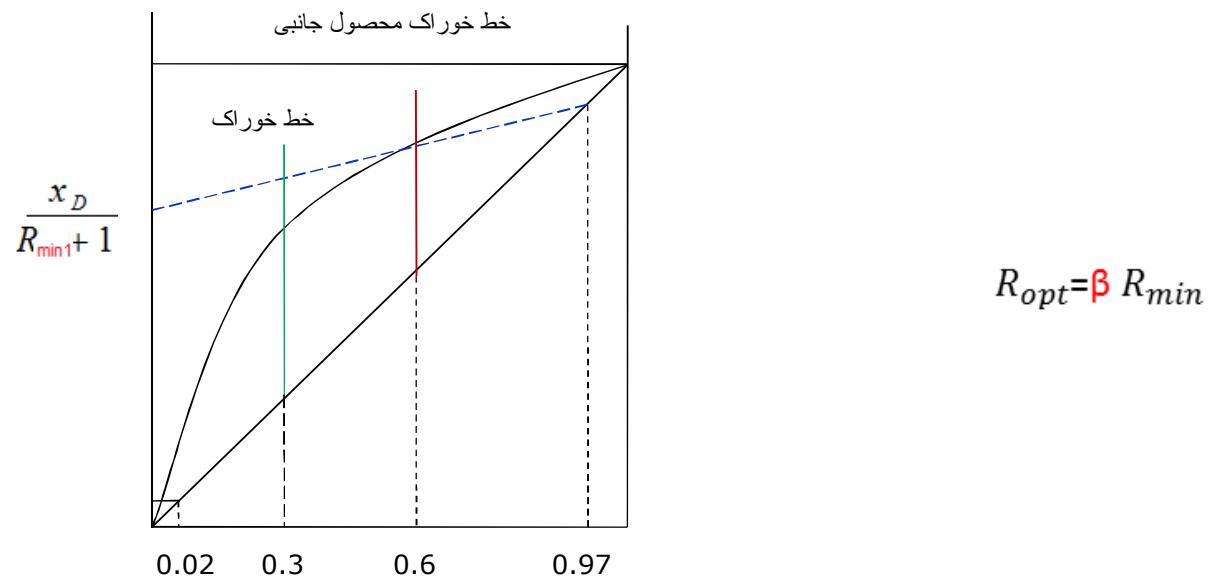
رسم نمودار منحنی تعادلی و مشخص کردن نقاط کلیدی :



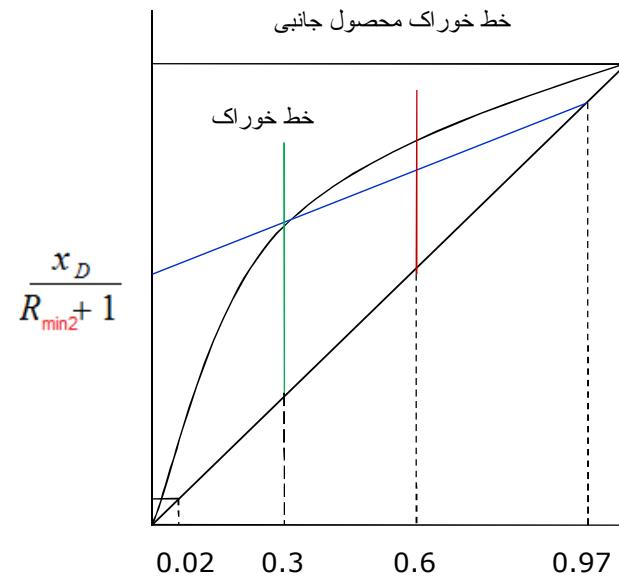
رسم خط خوراک و محصول جانبی و نقاط کلیدی :



تعیین حداقل جریان برگشتی ۱:

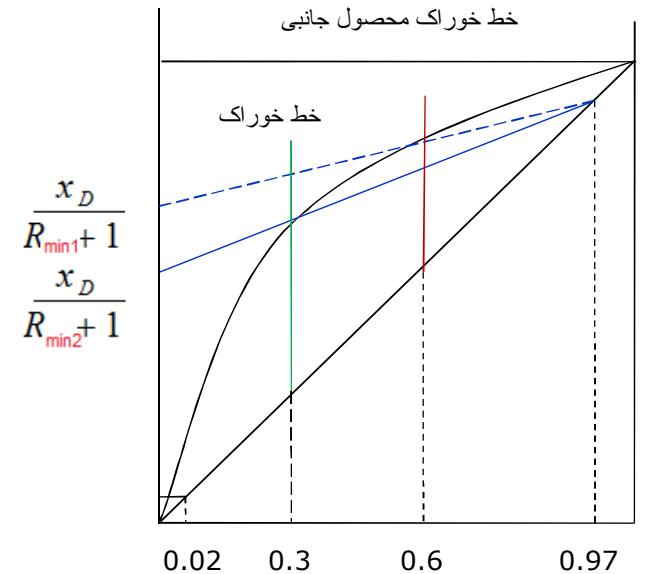


تعیین حداقل جریان برگشتی 2:



$$R_{opt} = \beta R_{min}$$

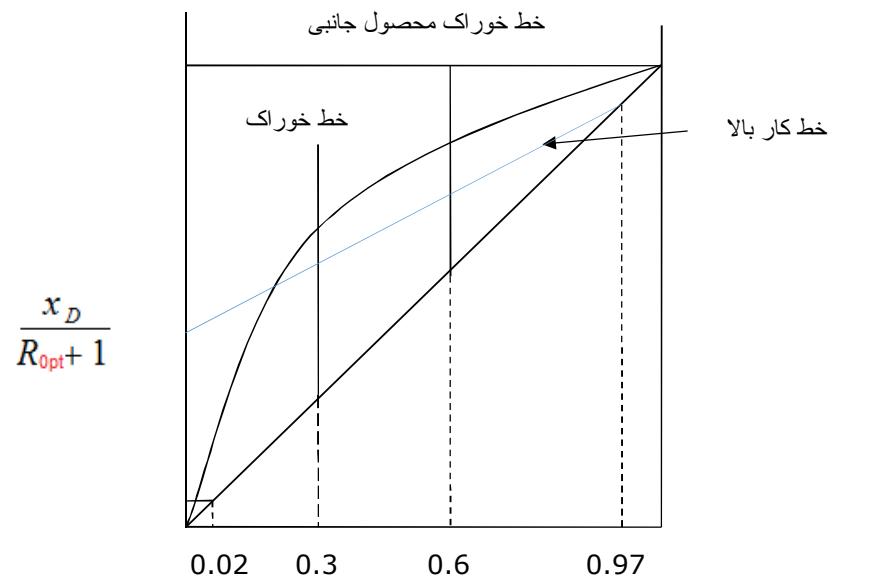
تعیین حداقل جریان برگشتی :



$$R_{opt} = \beta R_{min}$$

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

رسم خط کار بالا بر اساس جریان برگشتی بهینه:



$$R_{opt} = \beta R_{min}$$

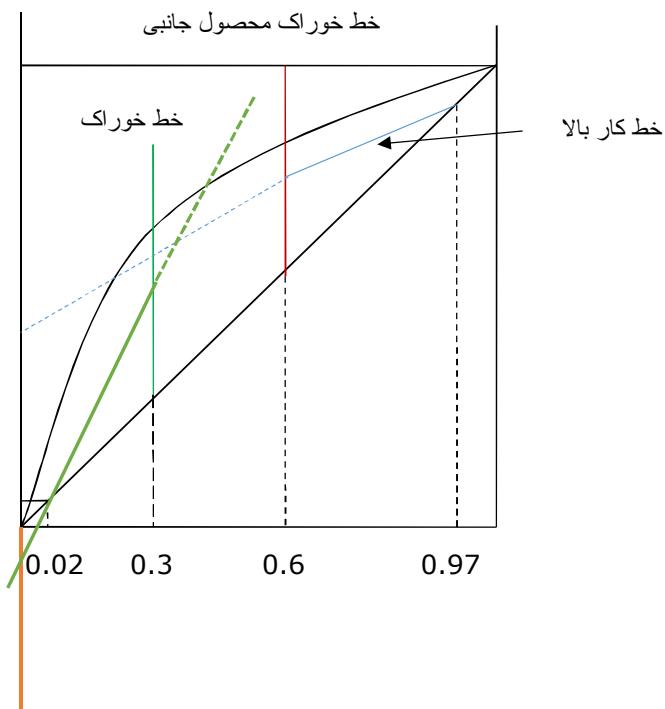
$$y_{n+1} = \frac{R}{R+1} \cdot x_n + \frac{x_D}{R+1}$$

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

$$\frac{x_D}{R_{opt}+1}$$

$$-\frac{W \cdot x_W}{\ell' - W}$$

رسم خط کار پایین:



$$R_{opt} = \beta R_{min}$$

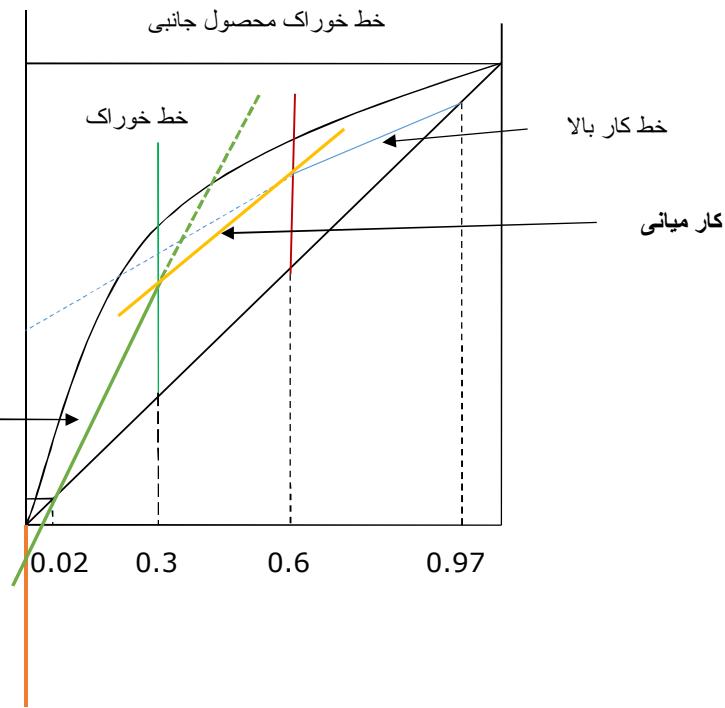
$$y_{n+1} = \frac{R}{R+1} \cdot x_n + \frac{x_D}{R+1}$$

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

$$\frac{x_D}{R_{opt} + 1}$$

خط کار پایین

$$-\frac{W \cdot x_W}{\ell' - W}$$



رسم خط کار میانی:

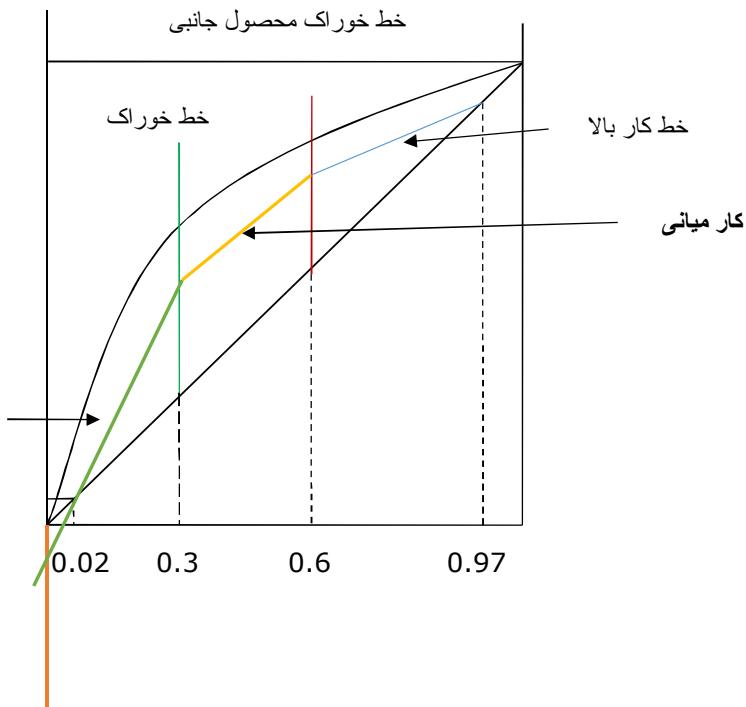
$$R_{opt} = \beta R_{min}$$

رسم تعداد مراحل (سینی ها):

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

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

$$\frac{x_D}{R_{opt} + 1} - \frac{W \cdot x_W}{\ell' - W}$$



$$R_{opt} = \beta R_{min}$$

رسم تعداد مراحل (سینی ها):

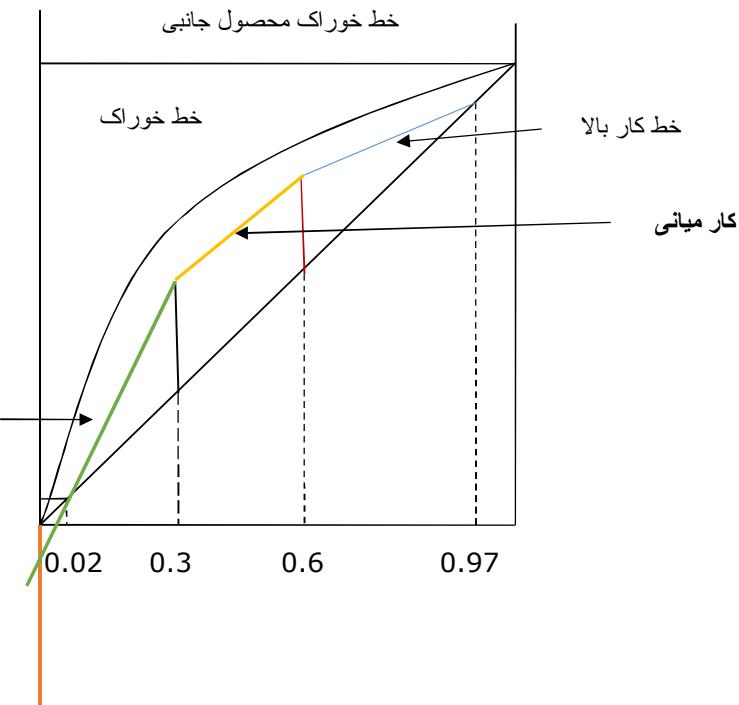
$$y_{n+1} = \frac{R}{R+1} \cdot x_n + \frac{x_D}{R+1}$$

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

$$\frac{x_D}{R_{opt} + 1}$$

خط کار پایین

$$-\frac{W \cdot x_W}{\ell' - W}$$



$$R_{opt} = \beta R_{min}$$

رسم تعداد مراحل (سینی ها):

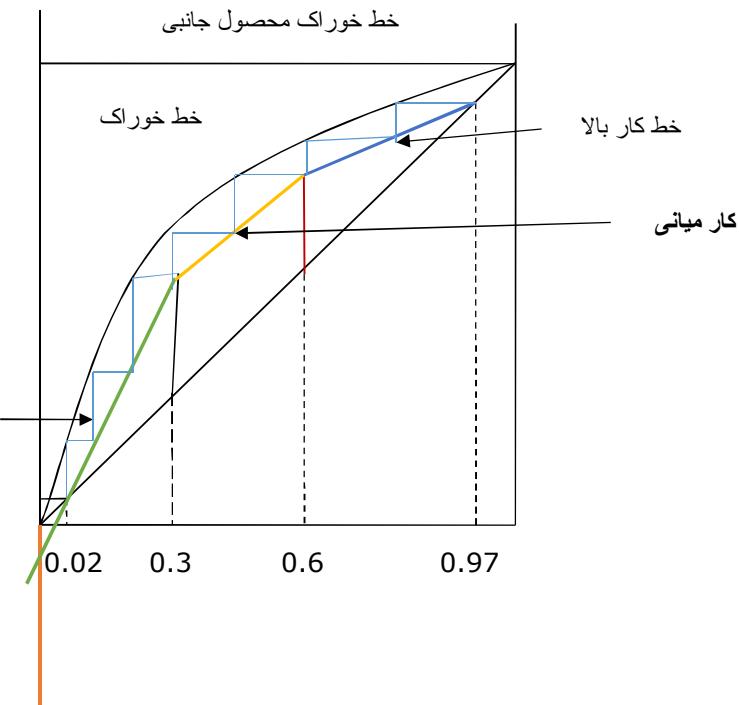
$$y_{n+1} = \frac{R}{R+1} \cdot x_n + \frac{x_D}{R+1}$$

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

$$\frac{x_D}{R_{opt} + 1}$$

خط کار پایین

$$-\frac{W \cdot x_W}{\ell' - W}$$



$$R_{opt} = \beta R_{min}$$

## راندمان:

در ستون سه نوع راندمان تعریف می کنیم

۱ - راندمان نقطه ای : هنگامی که داخل یک ستون روی یک سینی سیر نماییم گرادیان غلظت تغییر می کند و چنانچه هر نقطه را با نقطه مجاور خود مقایسه نماییم، می بینیم که چقدر تخلیص صورت گرفته که این راندمان را راندمان نقطه ای گویند.

۲- راندمان سینی : در حقیقت متوسط راندمان های نقطه ای در روی یک سینی است مقدار تخلیص در عمل همیشه کوچکتر از مقدار تئوری می باشد مگر این که راندمان ۱۰۰٪ باشد راندمان را بر اساس فاز مایع یا بخار می توان تعیین کرد .

۳- راندمان ستون : متوسط راندمان های روی سینی ها را راندمان ستون می گویند بطور کلی در ستون های تقطیر راندمان، سینی به سینی تغییر کرده و تابع فاکتورهای زیادی است.