



عصر پنجشنبه

14+4/17/+7

مدتزمان پاسخگویی: ۱۳۵ دقیقه

از شماره

1

۲١

49

استفاده از ماشین حساب مجاز نیست.

تعداد سؤال

۲٠

۲۵

۲۵

دفترچه شماره ۳ از ۳

تا شمارہ

۲٠

40

٧٠

حق چاپ، تکثیر و انتشار سؤالات به هر روش (الکترونیکی و...) پس از برگزاری آزمون، برای تمامی اشخاص حقیقی و حقوقی تنها با مجوز این سازمان مجاز میباشد و با متخلفین برابر مقررات رفتار میشود.

جمهوري اسلامي ايران

وزارت علوم، تحقيقات و فنّاوري سازمان سنجش آموزش كشور

909A

صفحه ۲

* داوطلب گرامی، عدم درج مشخصات و امضا در مندرجات کادر زیر، بهمنزله عدم حضور شما در جلسه آزمون است.

اینجانب یکسانبودن شماره داوطلبی یا آگاهی کامل، یکسانبودن شماره صندلی خود با شماره داوطلبی مندرج در بالای کارت ورود به جلسه، بالای پاسخنامه و دفترچه سؤالات، نوع و کدکنترل درجشده بر روی جلد دفترچه سؤالات و پایین پاسخنامهام را تأیید مینمایم.

امضا:

سینتیک و طراحی راکتور ــ ترمودینامیک:

- (-1) در واکنشهای موازی (-1) (-
- ۲- واکنش A→B با ثابت واکنش ^{(¬} min[¬])، در سه راکتور (Mixed) با حجمهای مساوی که بهطوری سری به هـم
 ۱۰ lit <u>nin</u> وصل شدهاند انجام می شود. درصورتی که حجم هر راکتور ۵ لیتر و دبی حجمی جریان بـه راکتـور اول nin
 ۱۰ باشد، میزان تبدیل در راکتور دوم کدام است؟
 ۱) ۵۰/۵۵ (۲
 - ·/ΨΨ († ·/++(† •/λΥ (۴ ·/γ) /۶) (۳
- ۳- یک واکنش درجه دوم در یک راکتور مخلوطشونده پیوسته (Mixed) و در فاز مایع انجام می شود. غلظت واکنشگر در
 درون راکتور همواره پایین نگه داشته می شود. اگر عدد بی بعد دمکولر مربوطه برای این واکنش برابر ۲ باشد، کدام مورد
 درست است؟
 - $x_A = \circ/\delta$ (r $x_A = \circ/F$ (r x_A
- ۴- واکنش درجه دوم ۲R → A در فاز گاز و در یک راکتور لولهای پیوسته در فشار و دمای ثابت انجام می شود.
 خوراک متشکل از نسبتهای مولی مساوی ماده A و گاز خنثی است. شدّت جریان حجمی خوراک ۷۰ و میزان
 تبدیل در راکتور ۶۰ درصد است. درصد افزایش شدّت جریان خروجی از راکتور چند درصد است؟
 ۱) ۶۰ (۱
 ۳) ۲۰ (۴
- می شود. $\mathbf{A} \to \mathbf{R}$ و درصد تبدیل ۷۵٪ انجام می شود. اگر جریان برگشتی را قطع نماییم، درصد تبدیل چند درصد تغییر می کند؟ ۱) تغییری نمی کند. ۲) می اندایش می یابد.
 - ۳) ۲۵ ٪ کاهش می یابد.

. واكنش فاز گازى $\mathbf{R} \to \mathbf{K}$ با معادله سرعت $\mathbf{mol}_{\mathbf{M}} = \mathbf{FC}_{\mathbf{A}}^{\mathsf{Y}} = \mathbf{mol}_{\mathbf{M}}$ ، در يک راکتور Mixed انجـام مــىشـود. -8 خوراک شامل A خالص با غلظت $rac{ ext{mol}}{ ext{lit}}$ و دبی حجمی $rac{ ext{lit}}{ ext{min}}$ ۱۰ است. حجم مورد نیاز راکتور برای اینکه غلظـت A در خروجی راکتور ۱<mark>mol</mark> باشد، چند لیتر است؟ ۲ () 4 (1 ۸ (۴ 9 (٣ ، $C_{A_{\circ}} = \circ_{/} \chi \frac{mol}{lit}$ در یک راکتور ناپیوسته انجام میشود. درصورتی $A + \chi B \rightarrow R$ واکنش فاز مایع -Y و $\lim_{m \to 1^{\circ}} \frac{\operatorname{lit}^{\mathsf{T}}}{\operatorname{max}}$ و $\operatorname{C}_{\mathbf{B}_{\circ}} = 1 \circ \frac{\operatorname{mol}}{\operatorname{lit}}$ باشد، پس از چند دقیقه غلظت A به یک چهارم غلظت اولیه C_{B₀} = 1 $\operatorname{C}_{\mathbf{B}_{\circ}} = 1 \circ \frac{\operatorname{mol}}{\operatorname{lit}}$ مىرسد؟ ۲ (۲ 1 () ۳ (۳ ۵ (۴ واكنش گازى $\mathbf{R} \to \mathbf{R}$ با معادله سرعت $-\mathbf{r}_{\mathbf{A}} = \mathbf{17} \frac{\mathrm{mol}}{\mathrm{lit} \mathrm{hr}}$ واكنش گازى $\mathbf{A} \to \mathbf{R}$ می شود. خوراک شامل ۵۰٪ ماده A و ۵۰٪ ماده بی اثر است. برای اینکه غلظت ماده A در راکتور از mol ۲ به ۵ (۲ 10 (1 10 (4 ۲۰ (۳

- ۹- یک بمب کالریمتری (که در حکم یک مخزن صلب سربسته است.) بهطور کامل درون یک مخزن بزرگ آب مایع قرار دارد. مواد اولیه یک واکنش احتراق درون بمب کالریمتری موجود است و یک قوس الکتریکی باعث انجام واکنش احتراق میشود. درون مخزن صلب بزرگ آب، یک همزن مکانیکی با توان مصرفی ۲۰۰ وات کار میکند و در مدت ۳۰ دقیقه، به هوای محیط ۳۰ کیلوژول گرما میدهد. تغییر انرژی داخلی آب درون مخزن در این مدت چند کیلوژول است؟

- مقدار مشتق
$$\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_{s}$$
 برحسب خواص قابل اندازه گیری، کدام است؟
 $-\frac{T\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_{v}}{PC_{v}}$ (۲ $+\frac{T\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_{v}}{PC_{v}}$ (۱ $-\frac{P}{T}C_{v}\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_{v}$ (۴ $+\frac{P}{T}C_{v}\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_{v}$ (۳

درست است؟

بیان شود، حجم مولی جزئی ۱ کدام است؟ $ho = a_\circ + a_1 x_1 + a_1 x_1^{7}$ بیان شود، حجم مولی جزئی ۱ کدام است? – ۱۱

$$\begin{split} \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + Y(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Wa_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (1) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + Y(a_{1} + a_{\gamma}) x_{1} + Wa_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (Y) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} - Y(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Wa_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} - Y(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Wa_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] (W) \\ \overline{V}_{1} &= \frac{1}{\rho^{\gamma}} \bigg[a_{\circ} - a_{1} + W(a_{1} - a_{\gamma}) x_{1} + Ya_{\gamma} x_{1}^{\gamma} \bigg] \bigg] \bigg] \bigg]$$

۱۲- فشارسنج مخزن هوای یک غواص در عمق ۱۰ متری آب اقیانوس، عدد ۲۰۰kPa را نشان میدهد. در چه عمقی

$$(\rho = 1 - \frac{g}{cm^{T}})$$
 و $g = 1 \circ \frac{m}{s^{T}}$ از آب برحسب متر، فشارسنج عدد صفر را نشان خواهد داد؟ $g = 1 \circ \frac{m}{s^{T}}$

$$\mathfrak{r}\circ (\mathfrak{r})$$

 $\left(rac{\partial^{\pi}P}{\partial V^{\pi}}
ight)_{T}$ ییروی میکند. کدام مورد درباره عبارت $Z=1+rac{BP}{RT}$ سال اصلاح شده –۱۳

$$\frac{P^{r}}{r^{r}RT} (r) \qquad \qquad \frac{P^{r}}{r^{r}RT} (r) \\ -\frac{P^{r}}{r^{r}RT} (r) \qquad \qquad -\frac{P^{r}}{r^{r}RT} (r) \\ \frac{P^{r}}{r^{r}RT} (r) \qquad \qquad -\frac{P^{r}}{r^{r}RT} (r) \qquad \qquad -\frac{P^{r}}{r^{r}RT} (r) \\ \frac{P^{r}}{r^{r}RT} (r) \qquad \qquad -\frac{P^{r}}{r^{r}RT} (r) \qquad \qquad -\frac{P^{r}}{r^{r}RT$$

۱۴ - انرژی آزاد گیبس اضافی مولی یک مخلوط دوجزئـی، از رابطــه ۲x₁x₇ = ۲x₁x پیـروی مــیکنــد. مقـدار عبـارت

$$(\mu^{E} = \mu - \mu^{id})$$
 در $x_{1} = \circ_{1} \lambda$ کدام است؟ $(\mu^{E} = \mu - \mu^{id})$ در $x_{1} = \circ_{1} \lambda$ در $(\eta^{E} = \mu - \mu^{id})$ کدام است? $(\eta^{E} = \mu - \mu^{id})$ در $(\eta^{E} = \mu - \mu^{id})$ کدام است? $(\eta^{E} = \mu - \mu^{id})$ در $(\eta^{E} = \mu - \mu^{id})$ کدام است? $(\eta^{E} = \mu - \mu^{id})$ در $(\eta^{E} = \mu - \mu^{id})$ کدام است? $(\eta^{E} = \mu - \mu^{id})$ کدام $(\eta^{E} = \mu - \mu^{id})$

۱۵- ۱٫۲۸ گرم نفتالین جامد (C₁₀H_A) را بهطور کامل در یک بمب کالریمتری حاوی اکسیژن میسوزانیم. محصولات احتراق CO₇ گاز و H₇O مایع هستند. مواد اولیه با دمای ۲۰۰۳ و فشار یک اتمسفر وارد شـده و محصولات احتراق نیز در نهایت با دمای ۲۰۰K خارج میشوند. اگر در این مدت، ۱۲۰۰۰ کالری گرما به محیط منتقل شـود،

$$\mathbf{P^{sat}} = 1/7 \text{ atm}$$
 آن تر ۲۵ ه. ۲۰۰ مریب تراکم پذیری بخار اشباع یک مایع خالص در دمای ۴۰۰ ه. برابر ۴۰، و فشار بخار آن R = ۸۰ $\frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{atm}}{\text{mol K}}$ و فشار ۸۰ اتمسفر، تقریباً چقدر است؟ $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{atm}}{\text{mol K}}$ و فشار ۸۰ اتمسفر، تقریباً چقدر است؟ $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{atm}}{\text{mol K}}$ و فشار ۸۰ اتمسفر، تقریباً چقدر است؟ $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{atm}}{\text{mol K}}$ و فشار ۸۰ اتمسفر، تقریباً چقدر است؟ $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{atm}}{\text{mol K}}$ و معاد $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{atm}}{\text{mol K}}$ و فشار ۸۰ اتمسفر، تقریباً چقدر است؟ $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{mol K}}{\text{mol K}}$ و مخصوص متوسط آن مایع در دمای $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{mol K}}{\text{mol K}}$ و مخصوص متوسط آن مایع در دمای $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} = \mathbf{A} \circ \frac{\text{cm}^{\text{w}} \text{stat}}{\text{mol K}}$ و فرار $\mathbf{R} \circ \frac{\text{cm}$

- ال- یک محلول دوجزئی از حلّ یک نمک آلی (سازندهٔ اول) در آب (سازندهٔ دوم) در دمای T و فشار P بهدست آمده است. ضریب فعالیت آب از رابطه $\gamma_{\gamma} = A(1-x_{\gamma})$ بهدست میآید که در آن داریم: $1 \leftarrow \gamma_{\gamma}$ وقتی که است. فریب فعالیت آب از رابطه $\gamma_{\gamma} = A(1-x_{\gamma})$ وقتی که $\gamma_{\gamma} \to 1$. در این رابطه A یک ثابت تجربی است که فقط تابع درجهٔ حرارت است. درصورتی که $1 \leftarrow \gamma_{\gamma}$ وقتی $\circ \to \gamma_{\gamma}$ ، رابطه $\ln \gamma_{\gamma}$ کدام است?
 - $Ax_1(r-x_1)$ (r
 $Ax_1(1-x_1)$ (r

 $Ax_1(x_1^r-1)$ (r
 $Ax_1(x_1-r)$ (r
- ۱۸- ضریب اکتیویته یک مخلوط دوجزئی از رابطه زیر بهدست میآید. برای یک مخلوط هم مولار، مقدار تغییر آنتالپی در اثر اختلاط (ΔH_{mix}) این مخلوط، کدام است؟

$$\beta = 1 \circ \circ + \frac{\varphi}{T} \cdot \ln \gamma_1 = \beta x_{\gamma}^{\gamma} \cdot g \ln \gamma_{\gamma} = \beta x_1^{\gamma}$$

$$\Delta H_{mix} = \gamma R \quad (1)$$

$$\Delta H_{mix} = R \quad (7)$$

$$\Delta H_{mix} = \frac{1}{\gamma} R \quad (7)$$

$$\Delta H_{mix} = \frac{1}{\gamma} R \quad (7)$$

۱۹ - یک مخلوط دوجزئی گازی از معادله حالت زیر پیروی می کند. ln 🏟 کدام است؟

$$P(\mathbf{v}-\mathbf{b}) = \mathbf{RT} \quad \mathbf{y} \quad \frac{\mathbf{h}}{\mathbf{b}} = \frac{\mathbf{y}_{1}}{\mathbf{b}_{1}} + \frac{\mathbf{y}_{T}}{\mathbf{b}_{Y}}$$

$$\begin{bmatrix} \mathbf{b} - \frac{\mathbf{y}_{Y}\mathbf{b}(\mathbf{b}_{1} - \mathbf{b}_{Y})}{\mathbf{b}_{1}} \end{bmatrix} \frac{\mathbf{P}}{\mathbf{RT}} \quad (\mathbf{Y} \quad \begin{bmatrix} \mathbf{b} + \frac{\mathbf{y}_{Y}\mathbf{b}(\mathbf{b}_{1} - \mathbf{b}_{Y})}{\mathbf{b}_{1}} \end{bmatrix} \frac{\mathbf{P}}{\mathbf{RT}} \quad (\mathbf{y} \quad \begin{bmatrix} \mathbf{b} + \frac{\mathbf{y}_{Y}\mathbf{b}^{Y}(\mathbf{b}_{1} - \mathbf{b}_{Y})}{\mathbf{b}_{1}\mathbf{b}_{Y}} \end{bmatrix} \frac{\mathbf{P}}{\mathbf{RT}} \quad (\mathbf{y} \quad \begin{bmatrix} \mathbf{b} - \frac{\mathbf{y}_{Y}\mathbf{b}^{Y}(\mathbf{b}_{1} - \mathbf{b}_{Y})}{\mathbf{b}_{1}\mathbf{b}_{Y}} \end{bmatrix} \frac{\mathbf{P}}{\mathbf{RT}} \quad (\mathbf{y} \quad \mathbf{b} - \frac{\mathbf{y}_{Y}\mathbf{b}^{Y}(\mathbf{b}_{1} - \mathbf{b}_{Y})}{\mathbf{b}_{1}\mathbf{b}_{Y}} \end{bmatrix} \frac{\mathbf{P}}{\mathbf{RT}} \quad (\mathbf{y} \quad \mathbf{b} - \frac{\mathbf{y}_{Y}\mathbf{b}^{Y}(\mathbf{b}_{1} - \mathbf{b}_{Y})}{\mathbf{b}_{1}\mathbf{b}_{Y}} \end{bmatrix} \frac{\mathbf{P}}{\mathbf{RT}} \quad (\mathbf{y} \quad \mathbf{b} - \frac{\mathbf{y}_{Y}\mathbf{b}^{Y}(\mathbf{b}_{Y} - \mathbf{b}_{Y})}{\mathbf{b}_{Y}\mathbf{b}_{Y}} \end{bmatrix} \frac{\mathbf{P}}{\mathbf{RT}} \quad (\mathbf{y} \quad \mathbf{b} - \frac{\mathbf{y}_{Y}\mathbf{b}^{Y}(\mathbf{b}_{Y} - \mathbf{b}_{Y})}{\mathbf{b}_{Y}\mathbf{b}_{Y}} \end{bmatrix} \frac{\mathbf{P}}{\mathbf{RT}} \quad (\mathbf{y} \quad \mathbf{b} - \frac{\mathbf{y}_{Y}\mathbf{b}^{Y}(\mathbf{b}_{Y} - \mathbf{b}_{Y})}{\mathbf{b}_{Y}\mathbf{b}_{Y}} \end{bmatrix} \frac{\mathbf{P}}{\mathbf{RT}} \quad (\mathbf{y} \quad \mathbf{b} - \frac{\mathbf{y}_{Y}\mathbf{b}^{Y}(\mathbf{b}_{Y} - \mathbf{b}_{Y})}{\mathbf{b}_{Y}\mathbf{b}_{Y}} \end{bmatrix} \frac{\mathbf{P}}{\mathbf{RT}} \quad (\mathbf{y} \quad \mathbf{x} \in \mathbf{A} \quad$$

۲۰ – در یک یخچال، ۱۵ کیلوگرم بر ثانیه آب با دمای ۳۱۵K، به طور کاملاً یکنواخـت (SSSF)، بـه دمـای ۳۰۰K– میرسد. حداقل کار مصرفی یخچال چند کیلووات است؟ گرمای ویژه آب ≃ $rac{\mathrm{kJ}}{\mathrm{kgK}}$ فرض شود.

 $\ln \tau = \circ_{/} \nabla_{-} \ln \tau = 1/1 e^{-1/2} \ln \Delta = 1/9 e^{-1/2}$

صفحه ۶

مهندسی بیوشیمی پیشرفته (میکروبیولوژی صنعتی و تکنولوژی آنزیمها):

می متصل شدهاند. خوراکی در شرایط استریل و با غلظت (continuous) می متصل شدهاند. خوراکی در شرایط استریل و با غلظت سوبسترای s_{\circ} ای او سرعت رشد سلولها با s_{\circ} موبسترای s_{\circ} او سرعت رشد سلولها با r_{x,i} مسوبسترای داده شود، کدام گزینه غلظت سوبسترای خروجی از آخرین بیوراکتور را نشان میدهد؟ ($Y_{x/s}$: بازده رشد سلول به مصرف سوبسترا)

$$s_{\circ} - \frac{1}{Y_{x/s}} \cdot \frac{r_{x,1\circ}}{D_{1\circ}} \quad (Y \qquad \qquad Y_{x/s}s_{\circ} - \frac{r_{x,1\circ}}{D_{1\circ}} \quad (Y = 1)$$

$$s_{\circ} - \frac{\gamma}{Y_{x/s}} \cdot \frac{\sum_{i=1}^{1 \circ} r_{x, 1 \circ}}{\sum_{i=1}^{1 \circ} D_{i}}$$
 (f
$$s_{\circ} - \frac{\gamma}{Y_{x/s}} \sum_{i=1}^{1 \circ} \frac{r_{x, 1 \circ}}{D_{i}}$$
 (f

- ۲۲- اگر برای یک فرایند سترونسازی، مقدار عددی D (زمان کاهش اعشاری) برابر ۱/۶ دقیقه باشد، زمان لازم برای سترونسازی ۱۰۰۰ لیتر محیط کشت با جمعیت سلولی اولیه $\frac{\text{cell}}{\text{mL}}$ ، چند دقیقه است؟ ($\mathbf{A} = 1 \times 10^{87/7} \text{ S}^{-1}$, $\mathbf{E} = 97/7 \frac{\text{Kcal}}{\text{mol}}$, $\mathbf{R} = \Lambda/716 \frac{J}{\text{mol } K}$)
 - 14 (1
 - ۱۹ (۲
 - ۳) ۲۴
 - YD18 (4
- ۲۳- در یک بیوراکتور پر شده، سرعت تولید مخصوص اتانل از گلوکز q_p = °/۲ گرم اتانول بر گرم سلول بـر سـاعت و غلظت متوسط سلول خشک شده x = ۲۵ گرم بر هر لیتر بستر است. اگر میزان رشد ناچیز باشد و اندازه مهرههـا به مقدار کافی کوچک باشد (۱ ≅ ۹)، ارتفاع ستون برای تبدیل ۹۸ درصد گلوکز در جریـان خروجـی، چنـد متـر

است؟ (
$$Y_{ps} = 4^{\circ} + 4^{\circ} = 10^{\circ}$$
، قطر ستون ۱۳ و ۲۹ $^{\circ} = Y_{ps} = 7^{\circ} = 10^{\circ} \frac{g}{L}$ ، $F = 4^{\circ} - \frac{L}{h}$ گرم اتانل بر گرم گلوکز است.)
۲/۹ (۱
۵/۸ (۲
۶/۳ (۳
۷/۵ (۴

۲۴ - شدت رشد مخصوص برای رشد بازدارنده یک میکروارگانیسم در سیستم ایستاشیمیایی، با رابطه زیر بیان میشود. رابطه غلظت سوبسترای خروجی از سیستم، بهعنوان تابعی از D کدام است؟

$$(Y_{x/s} = \circ_{/} \mathfrak{P} \Delta g K_{s} = \Delta \frac{g}{L} , \mu = \circ_{/} \forall h^{-1})$$

$$V = 17$$
 dy L (7 $V = 11$ fy L (7

$$V=$$
 1249 L (f $V=$ 1490 L (f

$$-76 \quad cr (25) ceit (25)$$

 K_s برای تهیه یک نوع خمیرمایه، از بیوراکتور کموستات استفاده می شود و جهت به دست آوردن مقادیر ثابت K_s و K_s و M_m , سرعت جریانهای مختلف اعمال و پس از ایجاد حالت تعادل، تغییرات غلظت سلول (x) و غلظت سوبسترا (x) تعیین می شود. جدول زیر این تغییرات را نشان می دهد. اگر غلظت سوبسترا $\frac{g}{L}$ ۱۰۰ و حجم محیط کشت در بیوراکتور $\Delta \circ mL$ و محم محیط کشت در جه محیور کشور در آستانه تهی شدن قرار گیرد، سرعت جریان باید در جه محدوده ای قرار گیرد؟

400	٩١	۷۱	۵۰	۳۱	سرعت جریان (HC)	$F < \circ_{/} \iota \tau \lambda \frac{L}{h}$ (1
°/ °	۵,۷۶	۵/۸۸	۵/۹۴	۵ _/ ۹۷	$\mathrm{x}(rac{\mathrm{g}}{\mathrm{L}})$ غلظت سلول	$\mathrm{F} < \circ_{/}$ tal $\frac{\mathrm{h}}{\mathrm{h}}$ (t
100	۴/ ۰	۲/ ۰	۱/ ۰	°/ ۵	s(<mark>g</mark>) غلظت سوبسترا L	$F < \circ_{/} rrr \frac{L}{h}$ (r
$\mu_{\mathbf{m}} = \circ_{/} \mathbf{Y} \mathbf{\beta} \mathbf{h}^{-1} \mathbf{g} \mathbf{K}_{\mathbf{s}} = 1_{/} \mathbf{Y} \mathbf{Y} \frac{\mathbf{g}}{\mathbf{L}}$						$F < \circ_{/} \mathfrak{r} \circ \iota \frac{L}{h}$ (f

۲۸ - جرم سلولهای رشتهای با کدام رابطه زیر مطابقت دارد؟

- $M = \beta t^{\gamma} (\gamma) \qquad M = \beta t^{\gamma} (\gamma)$
- $M=\beta t^{\sqrt{\gamma}} (\texttt{f} \hspace{1cm} M=\beta t \hspace{1cm} (\texttt{T}$
- ۲۹ برای یک فرمانتور چند فازی (مایع، جامد، گاز)، کدامیک از چالشهای زیر مهم ترین تأثیر را در طراحی دارد؟ ۱) زمان ماند فاز گاز ۳) نرخ حلشدن فاز جامد
- ۳۰- صریب انتقال جرم اکسیژن در نظریه دولایهای، نفوذ عمقی و نظریه سطح قابل تجدید، بهترتیب کدام است؟

$$k_{L} = (SD_{O_{\gamma}})^{\frac{1}{\gamma}} \cdot k_{L} = r(\frac{D_{O_{\gamma}}}{\pi t_{e}})^{\frac{1}{\gamma}} \cdot k_{L} = \frac{D_{O_{\gamma}}}{Z_{f}} (1)$$

$$k_{L} = \frac{D_{O_{\gamma}}}{Z_{f}} \cdot k_{L} = r(\frac{D_{O_{\gamma}}}{\pi t_{e}})^{\frac{1}{\gamma}} \cdot k_{L} = (SD_{O_{\gamma}})^{\frac{1}{\gamma}} (1)$$

$$k_{L} = (SD_{O_{\gamma}})^{\frac{1}{\gamma}} \cdot k_{L} = \frac{D_{O_{\gamma}}}{Z_{f}} \cdot k_{L} = r(\frac{D_{O_{\gamma}}}{\pi t_{e}})^{\frac{1}{\gamma}} (1)$$

$$k_{L} = \frac{D_{O_{\gamma}}}{Z_{f}} \cdot k_{L} = (SD_{O_{\gamma}})^{\frac{1}{\gamma}} \cdot k_{L} = r(\frac{D_{O_{\gamma}}}{\pi t_{e}})^{\frac{1}{\gamma}} (1)$$

- ۳۱ در یک بیوراکتور آزمایشگاهی،
$$V = v \circ L$$
 و حجم محیطکشت $V_1 = v \circ V_1$ است. نسبت سرعت جریان هـوا بـه
 $H_L = 1/7 D_t$ در یک $V_1 = 7/7 v.v.m$ و ارتفاع مایع در بیوراکتور، $H_L = 1/7 D_t$ و $V_1 = 1/7 D_t$ و ارتفاع مایع در بیوراکتور، $W_1 = 1/7 D_t$ و ارتفاع مایع در بیوراکت ور، $W_1 = 1/7 D_t$ و ارتفاع مایع در بیوراکت ور، $W_1 = 1/7 D_t$ و ارتفاع مایع در بیوراکت ور، $W_1 = 1/7 D_t$ و ارتفاع مایع در بیوراکت ور، $W_1 = 1/7 D_t$ و $V = v \circ \frac{mmolO_Y}{L.h}$ $V_1 = 1/7 v.v.m$ is the set of t

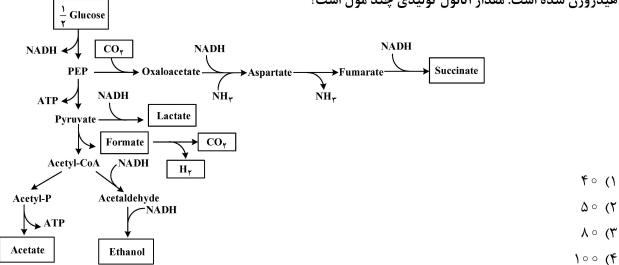
۳۲ – بالاترین سرعت تولید سلول در بیوراکتورها، با کدام عبارت متناسب است؟

$$x. D_{m} = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{k_{s}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y \qquad x. D_{m} = \mu \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y \\ x. D_{m} = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y \qquad x. D_{m} = \mu \left[1 - \sqrt{\frac{k_{s}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y \\ Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{\circ}}} \right] (Y = \mu_{m} \left[1 - \sqrt{\frac{s_{\circ}}{k_{s} + s_{$$

درصور تی که $q_{0\gamma}$. x درصور تی که $k_\ell a\,(c^*-c)>>q_{0\gamma}$. x درصور تی که -۳۳ $k_\ell a\,(c^*-c)>>q_{0\gamma}$. درصور تی که

) نسبت
$$rac{\mathrm{L}}{\mathrm{D}}$$
 (۱) نسبت $rac{\mathrm{L}}{\mathrm{D}}$ (۲) اندازه حبابها ۳) متابولیسم سلولی ۴) نوع بیوراکتور

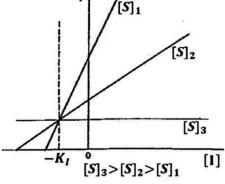
۳۴- صد مول گلوکز در طی تخمیر بیهوازی مخلوط اسیدها در باکتری *اشرشیا کلی* (مطابق شــکل)، منجـر بــه تولیــد ۲ مول فورمات، ۸۰ مول لاکتات، ۱۰ مول سوکسینات، ۴۰ مــول اســتات، ۹۰ مــول گــاز کربنیــک و ۷۵ مــول هیدروژن شده است. مقدار اتانول تولیدی چند مول است؟



 $rac{K_m}{V_{max}[S]}$ - غیررقابتی (۲

 $\frac{K_m}{V_{max} K_I[S]} - (")$ (") رقابتی $\frac{K_m}{V_{max} K_I[S]}$ (") غیررقابتی (")

$$\begin{split} & \mbox{Λ^{*}} \quad | \{ \mbox{λ^{*}} \ | \{ \mb$$



$$S + E \xrightarrow{K_{1}} ES$$
$$ES \xrightarrow{K_{\psi}} P + E$$

rp

$$r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma} + K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S + \frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \qquad , r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S \qquad$$

$$r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma} + K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S + \frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P} \qquad \qquad r_{p} = \frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S - \frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}} + S} \quad ("$$

$$=\frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S-\frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}+K_{\gamma}}{K_{\gamma}}+S+\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}P} \qquad , r_{p}=\frac{K_{\gamma}e_{\circ}\left(S-\frac{K_{\gamma}K_{\gamma}}{K_{\gamma}K_{\gamma}}P\right)}{\frac{K_{\gamma}}{K_{\gamma}}+S} \quad (f)$$

-۴۵ چنانچـه در معادلـه
$$E+P \xrightarrow{K_1} ES \xrightarrow{K_7} E+P$$
 ، مقـادير عـددى ثابـتهـاى واكـنش بـهصـورت
 $K_{-1} = K_7 = [S][S]$ باشد، سرعت واكنش كدام خواهد بود؟
 $\frac{V_{\text{max}}}{r}$ (۲ $\frac{1}{r} V_{\text{max}}$ (۱ V_{max} (۲ $\frac{1}{r} V_{\text{max}}$ (۳

پدیدههای انتقال:

 $\begin{array}{rcl} - \epsilon_{V} & (1) \\ - \epsilon_{$

جو ی نشانداده شده در شکل، دارای سطح مقطع مدور است. قطر هر مقطع وابسته به مکان محوری بوده و از رابطه $D = x^{1/6}$ و این نشانداده شده می آید. مخلوط گازی هوا و تولوئن در بالا و پایین قیف به آرامی جریان دارد. سرعت جریانها به گونهای است که اغتشاشی درون قیف ایجاد نمی شود. فشار جزیی تولوئن در جریان عبوری از روی مقطع به گونهای است که اغتشاشی درون قیف ایجاد نمی شود. فشار جزیی تولوئن در جریان عبوری از روی مقطع کوچک در x_1 و مقطع بزرگ در T_1 به ترای است. قطر هر مقطع وابسته به مکان محوری بوده و از رابطه به می اید. سرعت جریانها به گونهای است که اغتشاشی درون قیف ایجاد نمی شود. فشار جزیی تولوئن در جریان عبوری از روی مقطع کوچک در x_1 و مقطع بزرگ در T_2 به ترک ایت است. نرخ انتقال تولوئن بین دو جریان در حالت پایا کدام است؟ (دما T ، فشار P و ضریب نفوذ تولوئن ـ هوا D است.)

$$q_{A} = \frac{D_{AB}}{rRT} \frac{P_{A1} - P_{AY}}{x_{Y} - x_{1}} (1)$$

$$q_{A} = \frac{D_{AB}}{rRT} \frac{P_{A1} - P_{AY}}{x_{Y} - x_{1}} (1)$$

$$q_{A} = \frac{D_{AB}}{rRT} \frac{P_{A1} - P_{AY}}{x_{Y} - x_{1}} (1)$$

$$q_{A} = \frac{D_{AB}}{rRT} \frac{P_{A1} - P_{AY}}{\sqrt{x_{1}} - \frac{1}{\sqrt{x_{Y}}}} (1)$$

$$q_{A} = \frac{D_{AB}}{rRT} \frac{P_{A1} - P_{AY}}{\sqrt{x_{1}} - \frac{1}{\sqrt{x_{Y}}}} (1)$$

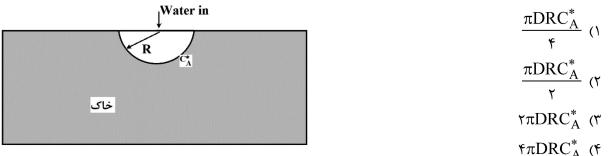
۴۸ لایه مرزی انتقال جرم در جریان آرام روی یک سطح افقی را درنظر بگیرید. حرکت سیال در جهت x و انتقال جرم از سطح جامد به داخل هوای جاری روی سطح، انجام می شود. کدام عبارت درست است؟
 ۱) لایه مرزی غلظت، تابع x است.
 ۲) هرچه x بیشتر شود ضریب انتقال جرم از سطح بیشتر می شود.
 ۳) لایه مرزی غلظت مستقل از لایه مرزی سرعت قابل محاسبه است.
 ۳) لایه مرزی غلظت مستقل از لایه مرزی سرعت قابل محاسبه است.
 ۳) مرجه x بیشتر شود ضریب انتقال جرم از سطح بیشتر می شود.

جریان حجمی آب $\frac{m^{r}}{s}$ ۱۰⁻⁰ است. پس از گذشت ^۱۰^۴ ثانیه، جریان آب را قطع و لوله را خشک کرده و وزن می کنیم. وزن لوله $^{0}/^{0}$ است. پس از گذشت ^۱۰^۴ ثانیه، جریان آب را قطع و لوله را خشک کرده و وزن می کنیم. وزن لوله $^{0}/^{0}$ المتر باشد، ضریب همرفت انتقال جرم K_{L} بر حسب $\frac{m}{s}$ به کدام گزینه نزدیکتر است?

$$\frac{10^{-7}}{\pi} (r) \qquad \frac{10^{-7}}{7\pi} (r)$$

$$r \times \frac{10^{-7}}{\pi} (r) \qquad r \times \frac{10^{-7}}{\pi} (r)$$

۵۰ – هیدروژل نیمکره، مانند شکل در زمین کشاورزی قرارگرفته است. خاک در تماس با سطح هیدروژل از آب اشباع است. اگر غلظت آب در خاک اشباع شده با آب $C_{
m A}^{*}$ باشد، نرخ تزریق آب به هیدروژل برای مرطوب نگهداشتن پایای زمین کشاورزی کدام است؟ (در نقاط دور از هیدروژل، خاک خشک است.)



(Fully Developed) در لوله یکه انتقال جرم جزء A بین دیواره لوله و سیال اتفاق میافتد، شرط توسعه یافتگی (Fully Developed) در لوله یک انتقال جرم جزء A بین دیواره لوله و $C_{Ab} = 2$ خلطت جزء A در دیواره داخلی لوله و $C_{Ab} = 2$ خلطت خلطت کدام است? ($C_{Ab} = 2$ خلطت جزء A در دیواره داخلی لوله و $C_{Ab} = 2$ خلطت می الک با غلطت توده جز A و (x) (ستای محور لوله است.)

$$\frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A} - C_{As}}{C_{Ab} - C_{As}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A} - C_{Ab}}{C_{As} - C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{As}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}} \right] = \circ (\Upsilon \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial x} \left[\frac{C_{A}}{C_{Ab}$$

$$\begin{aligned} & -30^{\circ} \ (1-30^{\circ})^{\circ} \ (1-30^$$

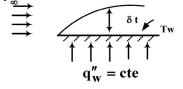
۵۷- یک صفحه فلزی بهضخامت ۲ سانتیمتر و دمای T_i ، بهطور ناگهانی از طرفین در معرض هوای ۲۰ درجه سانتیگراد قرار میگیرد. با توجه به اطلاعات زیر، اگر دمای این صفحه پس از ۲۰ دقیقه برابر ۹۰ درجه سانتیگراد باشد، مقدار دمای اولیه صفحه فلزی (T_i) به کدام مورد نزدیک تر است؟ عدد نپر (e) را برابر ۲/۵ در نظر بگیرید. $C_P = f \Delta \circ \frac{J}{kg^\circ C}$, $k = r \circ \frac{W}{m^\circ C}$, $\rho = \Lambda \circ \circ \circ \frac{kg}{m^r}$, $h = r \circ \frac{W}{m^r C^\circ}$ ۲) ۲۵۰ درجه سانتی گراد ۱) ۲۷۵ درجه سانتیگراد ۴) ۱۵۰ درجه سانتی گراد ۳) ۲۰۰ درجه سانتی گراد ۵۸ – یک مبدل حرارتی از تعدادی کانال مستطیلی شکل به ابعاد ۲ متر در ۱ متر تشکیل شده است که بهصورت یک در میان دو سیال آبوهوا از میان کانالها درحال عبور هستند. ضریب رسانش آب معادل $\mathbf{k}=\circ/\Deltarac{\mathbf{W}}{\mathbf{m}\ \mathbf{K}}$ و ضریب رسانش هوا معادل $W = \circ_{/} \circ \Delta \frac{W}{m}$ باشد، ضریب انتقال حرارت k = $\circ_{/} \circ \Delta \frac{W}{m}$ کلی مبدل حدوداً چقدر است؟ 10 (7 17 (4 VA (T Y () سطحی با ضریب بازتاب نشان داده شده در شکل، در معرض تابش حرارتی (G_λ) مطابق شـکل قـرار دارد. اگـر -۵۹ ضریب عبور جسم صفر باشد، مقدار ضریب جذب متوسط چقدر است؟ (G_λ از ۵ میکرون به بعد صفر است.) °/٣ (1 Gλ 0/4 (1 1000 0.5 °/۵۵ (۳ 500 0/1 (4 (μm)

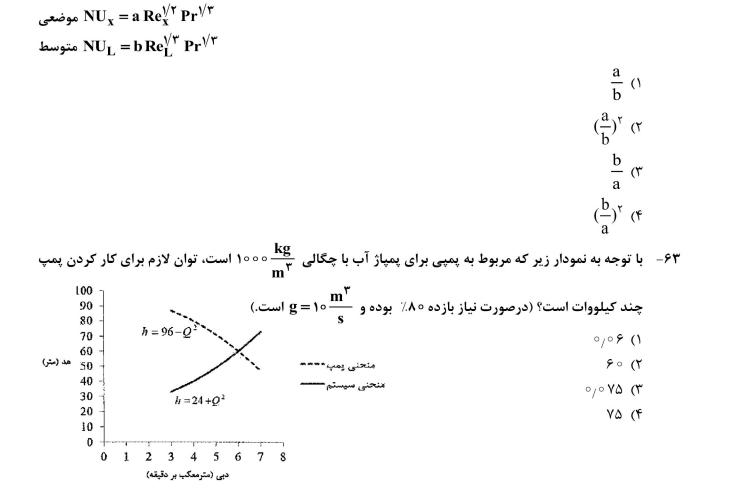
۶۰ هوا در ۲۰ درجه سانتی گراد و فشار اتمسفریک از روی یک صفحه افقی که در دمای ۶۰ درجه سانتی گراد ثابت نگهداشته شده است، با سرعت ۳ عبور می کند. ضریب انتقال حرارت جابهجایی متوسط در طول ۴۰ سانتی متری نگهداشته شده است، با سرعت ۳ عبور می کند. ضریب انتقال حرارت جابهجایی متوسط در طول ۴۰ سانتی متری انگیدای نگهداشته شده است، با سرعت ۱۹ می کند. ضریب انتقال حرارت جابهجایی متوسط در طول ۴۰ سانتی متری انگیدای نگهداشته شده است، با سرعت ۱۹ می کند. ضریب انتقال حرارت جابهجایی متوسط در طول ۴۰ سانتی متری انگیدای نگهداشته شده است، با سرعت ۱۹ می کند. ضریب انتقال حرارت جابهجایی متوسط در طول ۴۰ سانتی متری انگیم می کند.
 ۱۹ می کند. ضریب انتقال حرارت جابهجایی متوسط در طول ۴۰ سانتی متری انتی متری انگیم می کند.

۶۹ یک صفحهٔ آلومینیومی که ضریب نشر یا emissivity در هر دو طرف آن برابر ۰/۱ است، ما بین دو صفحه موازی خیلی بزرگ قرار داده می شود. صفحه اول دارای ضریب نشر ۰/۲ و صفحه دوم دارای ضریب تابش ۰/۵ است. صفحه اول در دمای ۸۰۰ لست. صفحه اول در دمای ۲۰۰ و صفحه دوم در دمای ۲۰۰ ثابت نگهداشت می شود. مقدار خالص شار تشعشعی بین دو صفحه اول در دمای ۸۰۰ لول در دمای ۲۰۰ و صفحه دوم دارای ضریب تابش ۰/۵ است. صفحه اول در دمای ۸۰۰ لول دارای ضریب نشر ۲۰۰ و صفحه دوم دارای ضریب تابش ۰/۵ است. صفحه اول در دمای ۸۰۰ لول دارای ضریب تابش ۰/۵ است. صفحه اول در دمای ۸۰۰ لول دارای ضریب تابش ۰/۵ است. صفحه اول در دمای ۲۰۰ لول دارای ضریب تابش ۰/۵ است. صفحه اول در دمای ۳۰۰ لول دارای ضریب تابش ۰/۵ الول دارای ضریب تابش ۰/۵ الول دارای در دمای ۲۰۰ لول دارای سرع در دمای ۳۰۰ سرع تابت نگهداشت می شود. مقدار خالص شار تشعشعی بین دو صفحه اول در دمای ۲۰۰ لول ۳۰ سرعی این در ۲۰۰ لول شار ۳۰۰ سرعان بولتزمن را برابر ۳۰ سال ۳۰۰ ۲۰۰ هم دوم در نظر بگیرید.

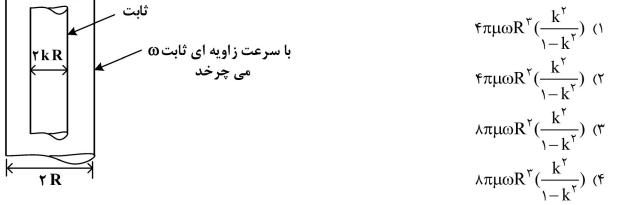
$$\begin{aligned} \varepsilon_{1} &= \circ/\Upsilon \\ \mathbf{T}_{1} &= \mathbf{A} \circ \circ \mathbf{K} \end{aligned} \qquad \begin{aligned} \varepsilon_{\tau,1} &= \circ/1 \\ \varepsilon_{\tau,\gamma} &= \circ/1 \end{aligned} \qquad \begin{aligned} \varepsilon_{\tau} &= \circ/\Delta \\ \varepsilon_{\tau,\gamma} &= \circ/1 \end{aligned} \qquad \begin{aligned} \varepsilon_{\tau} &= \circ/\Delta \\ \mathbf{T}_{\tau} &= \mathbf{V} \circ \circ \mathbf{K} \end{aligned} \qquad \begin{aligned} \overset{\nabla \Delta V}{\mathbf{T}} (\tau) \\ & & & & & \\ \nabla \Delta T & (\tau) \end{aligned}$$

در انتقال حرارت جابه جایی سیال از روی صفحه صاف مطابق شکل، شرط مرزی شار حرارتی ثابت در دیواره حاکم -۶۲ است. (ثابت $q_w'' = (q_w'' = 1)$) دمای موضعی سطح با دمای متوسط در L است. (ثابت L) دمای موضعی سطح با دمای متوسط در L طول L ، برابر می شود؟

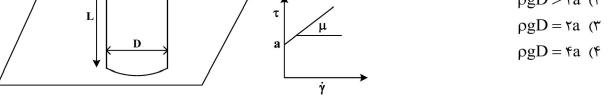




-9۴ auchor auch



ho استوانه نشان داده شده از سیالی با دانسیته ho پر شده است که تغییرات تنش برحسب کرنش آن مطابق شکل است. در چه صورتی اگر صفحه برداشته شود سیال خواهد ریخت؟ hogD < 4a (1 hogD > 4a (7) hogD > 4a (7)



-68

P(۱, ۲) معادله خط جریان سیال تراکمناپذیر و دوبعدی بهصورت زیر است. درصورتیکه سرعت در جهت y در نقطه (P(۱, ۲ برابر ۴ متر بر ثانیه باشد، مقدار سرعت کل درهمان نقطه چندمتر بر ثانیه خواهد بود؟ (α مقدار ثابت است.)

$$x^{\gamma} + y^{\gamma} = \alpha y$$

-10.5 m-

$$\phi = -\mathbf{r} \mathbf{L} \mathbf{n}(\mathbf{r})$$

$$\phi = -\mathbf{r} \mathbf{L} \mathbf{n}(\mathbf{r})$$

$$\mathbf{r} \rho (1)$$

$$A \theta$$

$$B$$

$$B$$

$$\Theta (\mathbf{r})$$

۶۹ - جریان سیال تراکمناپذیر آرامی مطابق شکل، بر روی صفحه تخت برقرار شده و لایه مرزی تشکیل میشود. اگر اندازه تنش برشی در نقطه x_۲ نصف اندازه آن در نقطه x_۱ باشد، نسبت فاصلهها <mark>x_۲</mark> چقدر است؟

- $\begin{array}{c} \mathbf{y} \\ \mathbf{v} \\ \mathbf{u} \\ \mathbf{v} \\ \mathbf{$
- ۷۰ سیالی با وسیکوزیته Pa.s و دانسیته kg m^۳ – ۵۰ در لولهای به قطر ۱cm در حال عبور اسـت. اگـر سـرعت

°/°°۶ (۴