

* الانتقال الحراري *

تهدف التدفئة إلى رفع درجة حرارة الهواء ضمن مكان مغلق سواء كان غرفة أم عدة غرف أم حتى بناء كامل وذلك للحفاظ على اراحتهم الحرارية ضمن الأحوال الجوية المتغيرة .

ان الحرارة :

وهي شكل من أشكال الطاقة تنتقل بين المصدر ونقطة الانتشار وبالتالي للأجسام طاقته حرارية مخزنة ضمنها على شكل طاقته حرارية .
طاقة كاسية مرتبطة بالتأثير المتبادل بين مختلف مكوناتها
واحدة الطاقة الحرارية " الكيلوجول أو الكيلوكالوري أو الواط " هي كمية الحرارة اللازمة لرفع درجة حرارة كيلوغرام واحد من الماء درجة مئوية واحدة .
٢- العلاقة بين الحرارة والعمل :

تعود العلاقة بين العمل والحرارة إلى الميكانيكا الحرارية والتي بنينا حول عام ١٨٤٢ بالتجربة التالية :

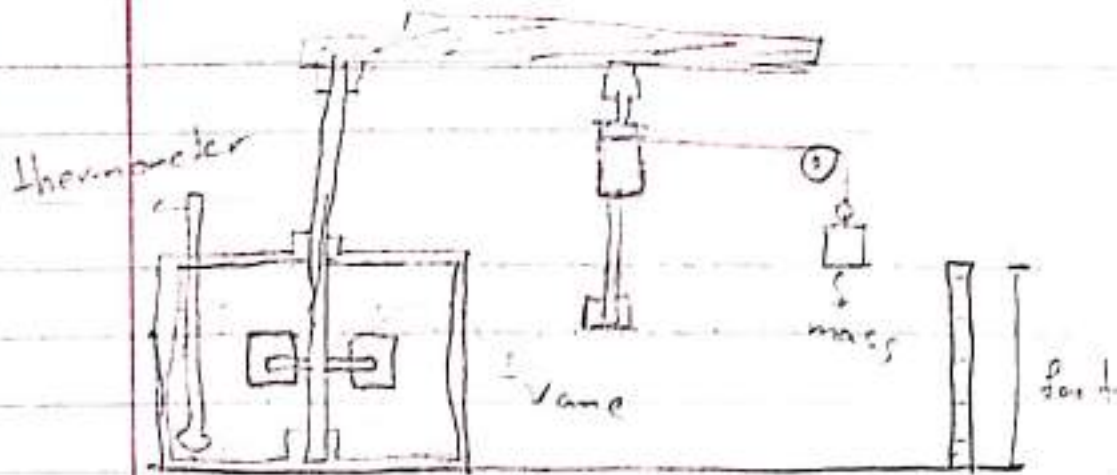
دوران مازم ضمن مسعر حراري معزول يحتوي على الماء وملتصع ذراع ملتصع حوله . حيث يحمل كتلة تتحرك سنوالياً .

يتم لف الحيط حول الذراع وتحت درجة حرارة الماء الالتهالية في المسعر ثم نترك الذراع تتحرك الكتلة تحت تأثير الجاذبية الأرضية بمسار معين . تقاس بعد ذلك درجة حرارة الماء عند حوله فإنه كمية الحرارة التي اكتسبها المسعر Q بوحدة الحرارة والعمل الذي قامت به الكتلة بدرجة الكحول يوجد بينها نسبة عبارة عن مقدار ثابت لمختلفة بنوع العمل وبشرط التقريب أي أنه :

$$\frac{W}{Q} = \text{const}$$

$$C = 4, 1868 \text{ [J/cal]}$$

« مقدار العمل الذي يقوم به الجسم عند إعطائه كمية من الحرارة مقدارها واحد كالوري »



٣- انتقال الحرارة :

تنقل الحرارة من الجسم الذي درجة الحرارة المرتفعة
إلى الجسم الذي درجة الحرارة الأقل حتى يتم التوازن الحراري بينهما
يتم انتقال الحرارة بـ ١

١- الاشعاع

٢- الحمل

٣- التوصيل

١- انتقال الحرارة بالاشعاع: Heat Transfer Radiation:

الاشعاع الحراري هو موجات كهرومغناطيسية تشبه موجات الضوء ولكن
تختلف من حيث طول الموجهة

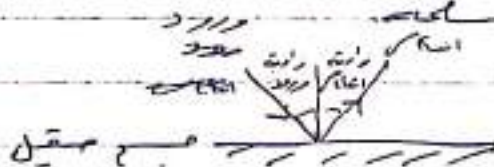
الضوء موجهة كهرومغناطيسية سريعة جداً بين (٠,٤ - ٠,٨) ميكرون

أما الموجهة الحرارية ~ ~ ~ ~~منخفضة جداً~~ بين (٠,٨ - ١٠) ميكرون

- يمكن تجويف موجات الضوء نفس على الاشعاعات الحرارية فكل ما يمتص

الاشعاعات الحرارية على جسمه يزداد سخاؤه فيزداد ودرجة حرارة الجسم بها

الشمس التي تنبعث على سطحها



- الانعكاس:

إذا سقط شعاع على سطح فثار - هذا الشعاع:

- ① زاوية العود = زاوية الانعكاس - إذا كان - السطح صفيح
- ② نيت الشعاع خطاً بامر الانعكاسات - - - غير صفيح

- الامتصاص:

انه جزء الاشعاع الذي ينفذ داخل الجسم:

- ① إما أ - يمتاز الجسم دون تغير قيمته فيكون الجسم عندئذ من النوع الشفاف
- ② أو أ - يمتص الجسم ويحول إلى حرارة ويحول الجسم عما تمه
- يقلسور الاشعاع أو امتصاصه:
- طبيعة الجسم الفيزيائية
- طول موجة الاشعاع

مثال

الكوارتز يمر الاشعاعات الكهرمائية شفافة

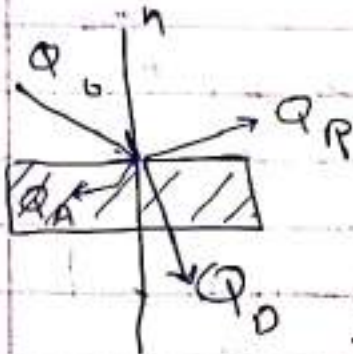
لا يمر الاشعاعات مرمية البصرية غير شفافة

الزجاج يمر الاشعة المرئية و يمتص الأشعة مرمية البصرية

- قوة الاشعاع:

هي مقدار الطاقة الصادرة من واحدة السطح في واحدة الزمان

$$E = \frac{Q}{A} \text{ [Kcal/m}^2\text{]}$$



$$Q_0 = Q_R + Q_A + Q_D$$

الطاقة الساقطة على الجسم المنعكسة الممتصة الناقصة

نقسم على Q_0 :

$$1 = \frac{Q_R}{Q_0} + \frac{Q_A}{Q_0} + \frac{Q_D}{Q_0}$$

$$1 = R + A + D$$

$\downarrow$ $\downarrow$ $\downarrow$
 الانعكاسية الانعكاسية التبدلية

إذا كان :

$$R = D = 0 \iff A = 1$$

أي الانعكاسي الوارد على الجسم عكسيه الجسم كلاً وسي هذا

« الجسم الأسود »

هو الجسم الذي يمتص كل الإشعاع الساقط عليه .

إذا كان :

$$A = D = 0 \iff R = 1$$

أي الانعكاسي الوارد على الجسم ينعكس كله وسي هذا

« الجسم الأبيض أو الجسم المثالي »

إذا كان :

$$A = R = 0 \iff D = 1$$

أي الانعكاسي الوارد على الجسم ينفذ بأكمله وسي هذا

« الجسم الشفاف »

⇐

الجسم صلب الانعكاسي وسي الانعكاسي ملامس صلب
 له استيعاداً لهذه الخاصية من تحديد اللون والسطح

في حالة السطح « نفوذة رطوبته » ما السطح الناعم يعكس

الانعكاسي أفضل بكثير من السطح الخشن .

تزيه الانعكاسية إذا كان السطح أملس جداً .
 تزيه الانعكاسية - - - - - النظام بقائلي

- قوانين الاشعاع الكهرديني

1. قانون ستيفان - بولتزمان :

يعبر عن العلاقة بين الطاقة الاشعاعية الاجمالية ودرجة الحرارة المطلقة للجسم

$$E = \epsilon \cdot c_0 \left(\frac{T}{100} \right)^4 = C \left(\frac{T}{100} \right)^4$$

حيث :

E : الطاقة الاشعاعية ونقدر بـ $[W/m^2]$

ϵ : درجة سودا الجسم

لجسم الاشعاعية الجسم المطلقة السوداء

c_0 : معامل الاشعاع لجسم المطلقة السوداء : $c_0 = 5.67 \cdot 10^{-8} \left[\frac{W}{m^2 K^4} \right]$

C : معامل الاشعاع

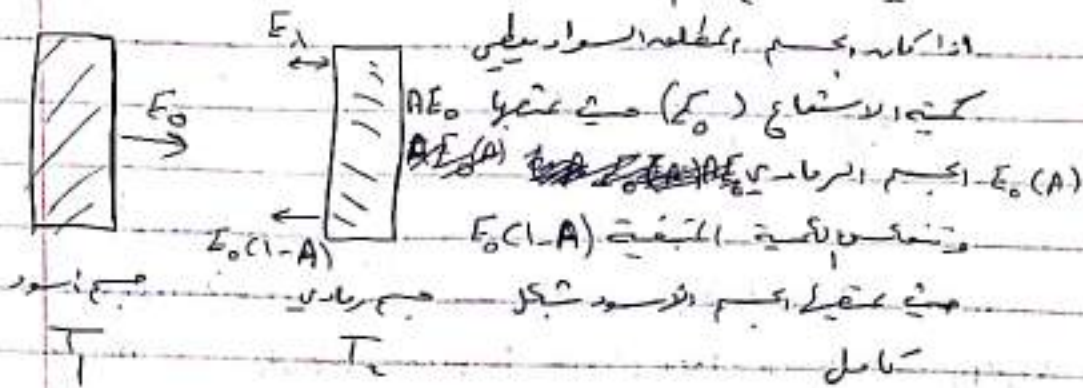
T : درجة الحرارة المطلقة

2. قانون كيرشوف :

يدرس التبادل الحراري الاشعاعي بين سطحين مستويين وتوازيين ودرجات

درجات حرارة متساوية أحدهما مرادي والآخر مطلقا السوداء

في حالة $T_1 = T_2$:



اذا كانت كمية الطاقة الاشعاعية الداخلة للجسم المرادي E_1

فإن كمية الحرارة المنقولة بالاشعاع عندنا

$$T_1 = T_2$$

$$q = E_1 - A E_0 = 0$$

$$E_1 = A E_0 = \sum E_0$$

أي أنه

«كمية الإشعاع التي يخلقها الجسم شاذي أري حاصل جدار عامل الإشعاع لهذا الجسم هي كمية الإشعاع التي يخلقها الجسم المطلع السواد»

$$E_0 = E_1 + E_0 (1 - A)$$

٣- قانون لا مبرت

أي درسنا تغير الطاقة الإشعاعية التي تُشعها الجسم في مختلف الاتجاهات

الطاقة التي تُشعها الجسم بالاتجاه الناظم شاذي:

$$E_N = \frac{E}{\pi} = \frac{C \left(\frac{T}{100} \right)^4}{\pi} \quad C = 4.0$$

مبا

E : الطاقة الإشعاعية الصادرة عن الجسم خلال مادة الزمن

في جميع الاتجاهات من أجل سطح كرة مساحة (π^2)

أي أن

الطاقة الإشعاعية التي تُشعها الجسم بزاوية ما مع الناظم

$$E_d = E_N \cos \phi = \frac{E}{\pi} \cos \phi$$

$$E_d = \frac{4.0 \left(\frac{T}{100} \right)^4}{\pi} \cos \phi$$

هذه المعادلة صحيحة بالنسبة للأجسام معلقة السواد

- لذا كانت ϕ 60 يعني استخدم القانون للأجسام بزاوية

٤- قانون بلانك

لاحظ من المعنى أنه عندما تكون مجال طول موجية محدود فإنه

سعة الاستعاع تزداد بازدياد طول الموجة أي أن نقل الإشعاع على
ومعظم تنخفض



كما لاحظنا أن سعة الاستعاع
بأنه يتناسب طردياً مع درجة الحرارة
بالنسبة للجزء المظلم الأسود

$$\frac{I_{\lambda}}{T^5} = \frac{C_1}{C_2 \lambda^5}$$

$$I_{\lambda} = \frac{C_1 \lambda^{-5}}{e^{\frac{C_2}{\lambda T}} - 1}$$

C_1, C_2 معامل بلانك الأول والثاني

معامل الانعكاس الكلي

$$A_{1,2} = \frac{1}{\frac{1}{A_1} + \frac{1}{A_2} - 1}$$

معامل الانعكاس الكلي

$$C_{1,2} = \frac{C_0}{\frac{1}{A_1} + \frac{1}{A_2} - 1} = \frac{1}{\frac{1}{C_1} + \frac{1}{C_2} - \frac{1}{C_0}}$$

أ- كمية الحرارة المستعينة المتعاقبة

$$Q = C_{1,2} \left[\left(\frac{T}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_0}{100} \right)^4 \right]$$

كمية الحرارة المستعينة

$$Q = q \cdot A \quad \epsilon_{1,2} = \frac{C_{1,2}}{C_0} = \frac{1}{\frac{1}{\epsilon_1} + \frac{1}{\epsilon_2} - 1}$$

الثالثات حائرا

تعمل الثالثات للقليل من الطاقة الاستيعابية المختلفة. والثالثات عبارة عن نماذج رتبته اربعون حدي رتبة له قدرة كبيرة على العمل في

اذا كان له اذنا جسمي متقابلين ويوجد بينهما ثالثة

$$\begin{array}{l} T_1 : \text{درجة حرارة الجسم الاول} \\ T_2 : \text{... الثاني} \\ T_k : \text{... الثالث} \end{array}$$

بفرض اننا نأخذ اقل الثلاثة لها نفس معامل الاستيعاب $C_{1,2}$

$$q_1 = C_{1,2} \left[\left(\frac{T_1}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_k}{100} \right)^4 \right] \quad (3)$$

$$q_2 = C_{1,2} \left[\left(\frac{T_k}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_2}{100} \right)^4 \right] \quad (4)$$

بما ان العاليتين (3) و (4)

$$C_{1,2} \left[\left(\frac{T_1}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_k}{100} \right)^4 \right] = C_{1,2} \left[\left(\frac{T_k}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_2}{100} \right)^4 \right]$$

$$\left(\frac{T_k}{100} \right)^4 = \frac{1}{2} \left[\left(\frac{T_1}{100} \right)^4 + \left(\frac{T_2}{100} \right)^4 \right] \quad *$$

تجوزني * من (1)

$$q_1 = C_{1,2} \left[\left(\frac{T_1}{100} \right)^4 - \left[\frac{1}{2} \left(\frac{T_1}{100} \right)^4 + \left(\frac{T_2}{100} \right)^4 \right] \right]$$

$$q_1 = \frac{1}{2} C_{1,2} \left[\left(\frac{T_1}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_2}{100} \right)^4 \right]$$

$$q_1 = \frac{1}{2} q_0$$

من مع وجود ثالثة واحدة بين جدارين تطلق

كمية الحرارة المنقلبة بالاستيعاب بحسب الصنف

- إذا كان هناك شاشتان بين جهتين نقل كمية الحرارة المتقلة إلى الخارج
- ثلاث شاشات ~ ~ ~ ~ ~
- وفي حال عدم تساوي معامل الإشعاع بين الجدران كانت

تلك كمية الحرارة هي 1

$$q_1 = \frac{1}{2} \frac{C_{1,2}}{C_{1,2}} q_0$$

- $C_{1,2}$: معامل الإشعاع بين الجدران كانت
- $C_{1,2}$: معامل الإشعاع بين الجدران
- وهنا يصبح الكافير أكثر فعالية في خفض التبادل الحراري ما بينه وبين
- الإشعاع عندما يكون مصفلاً
- الإشعاع بالنسبة للغازات
- تكون أشعة الغازات أحادية وثنائية الذرة صغيرة ومعامل إشعاعها صغير
- أما أشعة الغازات ثلاثية وبقوة الذرات كبيرة ومعامل إشعاعها كبير

- تعتمد قابلية الغاز لا مقادير طاقته الإشعاعية بعدة عوامل:
- 1- ضغط الغاز الجزيئي
- 2- عدد الأوزان الجزيئية
- 3- درجة الحرارة

سند الإشعاع الحراري المتبادل بين مزيج غازي $[H_2O + CO_2]$ درجة حرارته T_s في المزيج T_g

$$q = 5.69 \times 10^{-8} \left[\left(\frac{T_g}{100} \right)^4 - A_g \left(\frac{T_s}{100} \right)^4 \right] \times F_g$$

- T_s : درجة حرارة الجدار
- T_g : ~ ~ ~ المزيج الغازي
- A_g : معامل الانعكاس
- F_g : درجة تعقيم
- F_g : درجة تعقيم الجدران الفعالة

سؤال ١:

جسم أسود يبعث إشعاع عند $T = 3000 \text{ K}$ ما مقدار

١- الطاقة الإشعاعية عند طول موجة $\lambda = 7 \text{ (nm)}$

٢- الطاقة الإشعاعية الإجمالية

٣- الطاقة الإشعاعية الإجمالية عند $\epsilon = 0,85$

حيث:

$$c_1 = 0,374 \cdot 10^{-15} [\text{W} \cdot \text{m}^2]$$

$$c_2 = 14,4 \cdot 10^{-3} [\text{m} \cdot \text{K}]$$

$$\lambda = 7 \cdot 10^{-6} [\text{m}]$$

① من قانون بلانك:

$$I_{\lambda} = \frac{c_1 \lambda^{-5}}{e^{\frac{c_2}{\lambda T}} - 1}$$

$$I_{\lambda} = \frac{0,374 \cdot 10^{-15} \cdot [7 \cdot 10^{-6}]^{-5}}{e^{\frac{14,4 \cdot 10^{-3}}{7 \cdot 10^{-6} \cdot 3000}} - 1}$$

$$I_{\lambda} = 0,0286 [\text{W/m}^2]$$

② من قانون ستيفان-بولتزمان

$$E_b = \sigma T^4$$

$$= 5,67 \cdot 10^{-8} (3000)^4$$

$$E_b = 4,59 \cdot 10^6 [\text{W/m}^2]$$

③

$$(E_b)_{\text{real}} = \epsilon \sigma T^4$$

$$= 0,85 \cdot 5,67 \cdot 10^{-8} (3000)^4$$

$$= 3,9 \cdot 10^6 [\text{W/m}^2]$$

٢- انتقال الحرارة بالحمل: Heat Transfer Convection

- تعريف الحمل:

هذا انتقال الحرارة نتيجة حركة كتلة الموائع من درجة حرارة ما إلى درجة حرارة أخرى.

- كمية الحرارة المنقولة بالحمل:

$$q_{conv} = \rho \cdot \bar{w} \cdot l$$

حيث:

ρ كثافة المائع

$\bar{w}$ سرعة المائع

l : امتداد المائع

* الخصائص الفيزيائية للموائع:

تعتمد هذه الخصائص على درجة حرارة المائع وهي:

١- معامل التوصيل الحراري λ

٢- الحرارة النوعية C_p

٣- كثافة المائع ρ

٤- الانبساطية الحرارية α

٥- اللزوجة الحركية ν

٦- القوى الكاسية التي تؤثر في أي نقطة من الجريان، $S = \frac{dw}{dn}$

* تأثير انتقال الحرارة:

١- معامل انضغاطية المائع $\epsilon = \frac{1}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial p} \right)_{T=d}$

٢- معامل التمدد الحجمي $\beta = \frac{1}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial T} \right)_p = \alpha$

$$\beta = \frac{1}{T}$$

* الأعداد اللاقياسية (اللا بعدية) ١

[١] عدد نوسلت ^{قطر الأنبوب} الظاهر

$$Nu = \frac{\alpha \cdot L}{\lambda}$$

L : طول الصفية - و يقبل d في حالة أنبوب

وهو صفية حالة الانتقال الحراري عند هذه الفاصل مابين الجدار والمانع

[٢] عدد رينولدز ^{قطر الأنبوب}

$$Re = \frac{w \cdot L}{\nu}$$

وهو صفية العلاقة مابين قوى القصور الطغالية وقوى اللزوجة

[٣] عدد بكتي ١

$$Pe = \frac{w \cdot L}{\alpha}$$

هو نسبة كمية الحرارة المنقولة بالمحلول كمية الحرارة المنقولة بالتوصيل

[٤] عدد كراشوف ^{قطر الأنبوب}

$$Gr = \frac{\rho \cdot g \cdot L^3 \cdot \Delta t}{\mu}$$

وهو صفية قوة الرفع (الطفو) التي تظهر ضمن المائع بسبب تدرجات الكثافة

[٥] عدد أرخميدس

$$Ar = \frac{g \cdot L^3}{\nu^2} \cdot \frac{\rho_0 - \rho}{\rho_0}$$

ρ_0 : الكثافة السائلة ρ : الكثافة الصلبة
هذا العدد يحدد اسطرط الكثافة الحرة للوسط

[٦] عدد أويلر

$$Eu = \frac{P}{\rho \cdot w^2}$$

نصف العلانية الكائنة بين قوس الضغط وقوى اللطافة

$$Pr = \frac{\gamma}{\alpha} = \frac{\frac{\mu}{\lambda}}{\frac{\mu \cdot cp}{\lambda}} = \frac{\mu \cdot cp}{\lambda}$$

علاقة بين معامل لزوجة خاص بالمحور

بازدياد درجة الحرارة فبارد عدد براندل شيئا فشيئا يمكن حاد بالنسبة للنازات و عدد براندل يأخذ قيمته ثابتة بالنسبة لكل النازات.

قانون نيوتن المائل

$$Q_w = \alpha \cdot A \cdot \Delta t$$

$$\Delta t = \frac{\Delta t_1 + \Delta t_2}{2}$$

$$\Delta t_{\log} = \frac{\Delta t_1 - \Delta t_2}{\log \frac{\Delta t_1}{\Delta t_2}}$$

$$\Delta t_1 = t_1 - t_{w1} \leftarrow \Delta t_1$$

$$\Delta t_2 = t_2 - t_{w2} \leftarrow \Delta t_2$$

t_1 درجة حرارة الوسط الساخن عند المدخل

t_{w1} السطح عند المدخل

t_2 درجة حرارة الوسط الساخن عند المخرج

t_{w2} السطح عند المخرج

الانتقال الحراري في الأنابيب

تتمدد طبيعة السائل في الأنابيب بعدد رينولدز

$Re < 2300$ جريان صفائحي (لزج)

$2300 < Re < 10000$ جريان انتقالي (مختلط)

$Re > 10000$ جريان مضطرب

١١) في حالة اكبريات البصافين:

$$Nu_m = 0.5 Re_m^{0.5} Pr_m^{0.43} \left(\frac{Pr_m}{Pr_s} \right)^{0.15} \quad ; \quad \frac{L}{d} > 50 \quad \text{--- (٥)}$$

١. Pr_m : مؤخذ عند درجة حرارة وسطية للسائل
 ٢. Pr_s : ... السطح ...

للجدران:

$$Nu_m = 0.13 Re_m^{0.5} Pr_m^{0.43} \quad ; \quad \frac{L}{d} > 50 \quad \text{--- (٦)}$$

طوائف اماكن:

$\frac{L}{d} < 50$: تضرب المعادلتين (٥) و (٦) بـ معامل التصحيح E في عدد جداول

مؤخذ الهواء والعارات ناشية السرعة مع د رينولدز مساوي للسرعة

$$\frac{Pr_m}{Pr_s} = 1$$

١٢) في حالة جريان مضطرب:

$$Nu_m = 0.023 Re_m^{0.8} Pr_m^{0.43} \left(\frac{Pr_m}{Pr_s} \right)^{0.15}$$

في حالة الهواء والعارات ناشية السرعة

$$Nu_m = 0.018 Re_m^{0.8}$$

بعد اتمام Nu_m بعد معامل اتمام كفاءة α ثم كتابة كفاءة Q
 نتيجة ما سيجد في الانابيب المنصبة مائلا

اما في ... المضطرب ...

$$E = 1 + 3.6 \frac{d}{D}$$

d : قطر الأنبوب

D : قطر المبادل

$Nu = \frac{\alpha \cdot L}{\lambda}$
 $Re = \frac{w \cdot d}{\nu}$
 $Pr = \frac{c_p \cdot \mu}{k}$

٢٣- في حالة جريان انتقال الحرارة (قنطرة)

$$Nu_m = k_o \cdot Pr_m^{0,43} \cdot \left(\frac{Pr_m}{Pr_s} \right)^{0,25}$$

k_o : شمع لعدد رينولدز ~~في حالة جريان انتقال الحرارة~~ و شمع جدول

أمره سائل انتقال الحرارة في كبة انحراف المنقطة - عند جريان
 مارشال أنبوب أفقي قطره $d = 0,008 \text{ (m)}$ وطوله $L = 6 \text{ (m)}$
 وانا كانت السرعة $w = 0,1 \text{ (m/s)}$ ودرجة حرارة الماء $t_w = 80^\circ \text{C}$
 ودرجة حرارة السطح $t_s = 20^\circ \text{C}$

الحل

$\nu = 0,365 \cdot 10^{-6} \text{ (m}^2/\text{s)}$ $Q = ?$ $\alpha = ?$
 $Pr_m = 2,21$ $Pr_s = 7,02$ $d = 0,008 \text{ (m)}$ جريان مارشال أنبوب
 $\lambda = 0,675 \text{ (W/m}^\circ\text{C)}$ $L = 6 \text{ (m)}$
 $t_s = 20^\circ \text{C}$ $t_w = 80^\circ \text{C}$ $w = 0,1 \text{ (m/s)}$
 $\rho = 981 \text{ (kg/m}^3)$ $\beta = 6,32 \cdot 10^{-4} \text{ (1/K)}$ توجد رينولدز
 $\epsilon_L = 1$ $Re = \frac{w \cdot d}{\nu}$

$$Re = \frac{0,1 \cdot 0,008}{0,365 \cdot 10^{-6}} = 2191,7$$

$Re < 2300$ جريان صفائي

$$\frac{L}{d} = \frac{0,008}{6}$$

$$\frac{L}{d} < 50$$

$$\epsilon_L = 1 \leftarrow$$

في حالة الجريان الصفائي

$$Nu_m = 0,15 Re_m^{0,33} Pr_m^{0,43} Gr_m^{0,1} \left(\frac{Pr_m}{Pr_s} \right)^{0,25}$$

$$Gr_m = \frac{\beta \cdot g \cdot L^3 \Delta t}{\nu^2} = \frac{6,32 \cdot 10^{-4} \cdot 9,81 \cdot (6)^3 \cdot (80 - 20)}{(0,365 \cdot 10^{-6})^2}$$

$$Gr_m = 1,43 \cdot 10^6 = 1430000$$



$$Nu = 0,15 \cdot (2191,7)^{0,73} \cdot 2,21^{0,43} \cdot (1,4 \cdot 10^6)^{-0,1} \cdot \left(\frac{2,21}{2,02}\right)^{0,15}$$

$$Nu = 8,25$$

$$\Rightarrow Nu = \frac{\alpha \cdot d}{\lambda}$$

$$\alpha = Nu \cdot \frac{\lambda}{d}$$

$$\alpha = 8,25 \cdot \frac{0,675}{0,008}$$

$$\alpha = 696 \text{ [W/m}^2\text{°C]}$$

$$Q_w = \alpha \cdot A \cdot \Delta T$$

$$A = \pi \cdot d \cdot L$$

$$Q_w = \alpha \cdot (\pi \cdot d \cdot L) \cdot \Delta T$$

$$= 696 (\pi \cdot 0,008 \cdot 6) \cdot (80 - 20)$$

$$Q_w = 6297,3 \text{ [W]}$$

* وسائل نقل الحرارة
يوجد عملياً أربعة وسائل للنقل والحمل الحراري
النار - الماء - الهواء - الكهرباء

[1] الهواء:

يعد الهواء مزيج غازي يحتوي على 23,2٪ من وزنه أكسجين و 3,1٪ نيتروجين و 75,5٪ أرجون و كميات ضئيلة جداً من غازات أخرى.
وسيلة وسيطة لنقل الحرارة في أنظمة التدفئة بالهواء الساخن.
- الضغط الجوي

هو القوة المحددة من قبل الجسم والتي يجبر على بوزن عمود الهواء فوقه بـ 1 mmHg
أو $1 \text{ bar} = 14,7 \text{ psi} = 670 \text{ mmHg}$

عند سطح البحر:

الضغط الجوي يتغير تبعاً للارتفاع وبالتالي تبايناً في ارتفاعات مستوى سطح البحر
وتنزيلاً عنه إلى خط عرضي

الضغط الكلي = الضغط الجوي + ضغط المقياس

هو ضغط المقياس عند هذا الارتفاع
أو الضغط المقياس الذي تقرأه من أجهزة المقياس

مثال:

إذا كان ضغط المقياس 0,5 bar في الضغط الكلي $0,5 \text{ bar} + 1 = 1,5 \text{ bar}$
عند زيادة ضغط الهواء خارج كلاً من الضغط ودرجة الحرارة يزداد تبعاً لقانون بويل
والجسم يتغير مع تغير الضغط

١٢ البخار

وهو غاز عديم اللون وذو رائحة كريهة وينتج عن تبخر الماء في الجو الكبريتي الكبريتي

للبخار هو الضباب المتشكل من جزيئات السائل الناتجة عن التكاثف

والتكاثف ينتج من تغير في البخار إما بدرجة حرارته أو بضغطه من درجة حرارته ونقطة الندى

البخار طيلة كل الفترات المستمرة وسيله لنقل الحرارة عندما أنظمة

المنشآت البخار

أنواعه:

١- بخار رطب ٢- بخار جاف ٣- بخار رطب ٤- بخار جاف ٥- بخار رطب

٦- درجة حرارة البخار الجاف تكون موافقة لضغطه وبالتالي يمكن معرفته

من الضغط ودرجة الحرارة

٧- البخار الذي يحتوي على الرطوبة بخار رطب

٨- البخار الذي لا يحتوي على الرطوبة بخار جاف ويمكن أن يكون

مستبأ أو محمصاً في أن البخار الجاف على درجة حرارة p

أعلى من الموافقة لضغطه

٩- التغييرات التي تطرأ على البخار أثناء تحضيره تدعى بالتسخين

١٠- كمية الحرارة اللازمة لتوليد البخار هي مجموع الحرارة الكامنة والحرارة

تسخين أو ارتفاع درجة الحرارة

نقطة الغليان

هو درجة الحرارة التي يبدأ عندها السائل بالغيان

تعتبر كل ضغط ودرجة الحرارة

وغيرها الكارعة درجة (C) ١٥٥

التكاثف

تحويل البخار إلى سائل عن انخفاض درجة الحرارة إلى ما دون درجة الحرارة

الموافقة لضغط التكاثف

٢- انتقال الحرارة بالتوصيل Heat Transfer Conduction

- التوصيل في الأجسام الصلبة

يكون انتقال الحرارة في الأجسام الصلبة بالتوصيل نتيجة انتقال الطاقة الحرارية بين الجزيئات المجاورة.

في الغازات تنتقل الحرارة بالتوصيل نتيجة انتقال الطاقة الحرارية بين الجزيئات المجاورة.

في السوائل تنتقل الحرارة بالتوصيل نتيجة انتقال الطاقة الحرارية بين الجزيئات المجاورة.

في الكواكب تنتقل الحرارة بالتوصيل نتيجة انتقال الطاقة الحرارية بين الجزيئات المجاورة.

- معدل درجة الحرارة

أ- درجة الحرارة تابع للأحداثيات المكانية $t = f(x, y, z, \tau)$

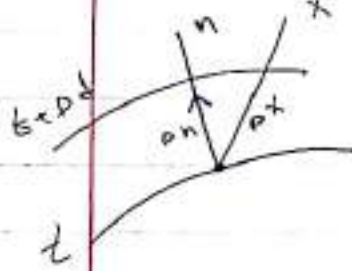
ب- عند مجموع درجات الحرارة لكل نقطة في الجسم عند لحظة معينة

يكون انتقالاً إذا كان متغيراً بالزمن

و مستقر إذا كان ثابتاً بالزمن

- تدرج الحرارة (التدرج الحراري)

أ- التدرج الحراري هو معدل تغير درجة الحرارة في اتجاه معين $\frac{dt}{dn}$



ب- معدل تغير درجة الحرارة في اتجاه معين $\frac{dt}{dn}$

ج- المسافة النقطية بين السطحين المتساويين

المتغير (dn)

$$\lim_{dn \rightarrow 0} \left(\frac{dt}{dn} \right) = \frac{dt}{dn} = \text{grad } t \text{ [}^\circ\text{/m]}$$

يكون موجب إذا كان باتجاه تزايد درجة الحرارة

و سالب إذا كان باتجاه تناقص درجة الحرارة

- انسياب الحرارة

تساوي الحرارة في وقت معين المنطقة ذات درجة الحرارة الأعلى إلى الأقل

١- السيلية الحرارية Q

هي كمية الحرارة المنقولة في الساعة

- الحمل الحراري (السيالة الحرارية النوعية) q

هي السيلية الحرارية المنقولة من وحدة المساحة

$$[\text{kcal/m}^2\text{h}]$$

$$Q = q \cdot A \cdot \Delta t \quad [\text{kcal}]$$

* قانون فورييه
 اكتشف فورييه أن كمية الحرارة المنقولة تتناسب مع المساحة ودرجة الحرارة وسمك المادة.

$$q = -\lambda \frac{dT}{dx}$$

قانون فورييه

الاصالة الحرارية:

وهي عامل التناسب (λ) وهو من خواص المادة التي تبين قدرتها على نقل الحرارة.

$$\lambda = - \frac{q}{\frac{dT}{dx}} = - \frac{Q}{A \Delta T} \cdot \frac{1}{\Delta x} = - \frac{Q}{A \Delta T \Delta x} \quad \left[\frac{\text{kcal}}{\text{m} \cdot \text{h} \cdot ^\circ\text{C}} \right]$$

أي الاصلية الحرارية هي كمية الحرارة المارة مسافة واحدة في الثانية من مادة ما تكون هناك هبوط قدره درجة مئوية واحدة عبر مسافة الاطول.
 تنقله اصالة مادة ما بشكلها، حجمها، وزنها، رطوبتها، الضغط، درجة الحرارة.

المادة المركبة تكون ذات اصالة حرارية أكبر من مجموع اصالات المادة المكونة.
 واصالة الماء.

مثال:

$$\lambda = 0.9 \quad \text{القصدير} \quad \lambda = 0.3 \quad \text{الزئبق} \quad \lambda = 0.5 \quad \text{الزجاج}$$

نفس المواد ذات الاصلية الحرارية المنخفضة (التي تنقل الحرارة ببطء).

- التوصيل عبر جدار مستوي

1- جدار متجانس (طبقة واحدة)

لكن لدينا جدار متجانس (مكون من طبقة واحدة) سمكته δ وابعائه A وكرارته λ
نقمض هذا الجدار لدرجتي حرارة t_1, t_2 كما طرأ عليه وتغير درجة الحرارة t باتجاه x
مركزه (باتجاه المحور x)

لنرسم مائلا الجدار الطبقة ذات السمكته (dx) التي يتبعها (x) في السطح الخارجي
استنادا الى العلاقة فوربيه

$$q = -\lambda \frac{dt}{dx}$$

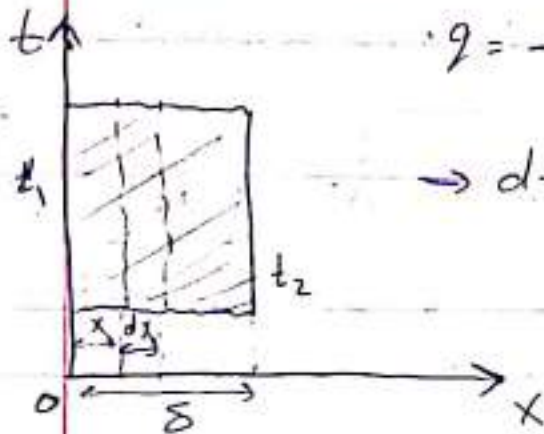
نفضل المتغيرات

$$\rightarrow dt = -\frac{q}{\lambda} \cdot dx$$

بالتكامل

$$t = -\frac{q}{\lambda} \cdot x + C$$

نحدد الثابت C من شرط الحدود



$$(1) x = 0 \Rightarrow t = t_1 \Rightarrow t_1 = C$$

$$(2) x = \delta \Rightarrow t = t_2 \Rightarrow t_2 = -\frac{q}{\lambda} \delta + t_1$$

$$\Rightarrow t_1 - t_2 = \frac{q}{\lambda} \delta$$

$$\Rightarrow \delta t = \frac{q}{\lambda} \delta$$

$$\rightarrow \boxed{q = \frac{\lambda}{\delta} \delta t}$$

مقاومة الجدار $\frac{\delta}{\lambda}$

بعد ما يحدد الجداري (q) ونسب كمية الحرارة المنقولة عبر الجدار مساحة A

فلا زمني (τ)

$$Q = q \cdot A \cdot \tau = \frac{\lambda}{\delta} \cdot \delta t \cdot A \cdot \tau \quad [kcal]$$

٢- جدار مستو مركب

تتألف عادة من عدة طبقات من مواد مختلفة.

مثال: جدران الأبنية التي تتألف من طبقة حجر موزونة من الداخل والخارج.

وكذلك جدران الأفران والمراجل والأجهزة الحرارية الأخرى التي تتألف

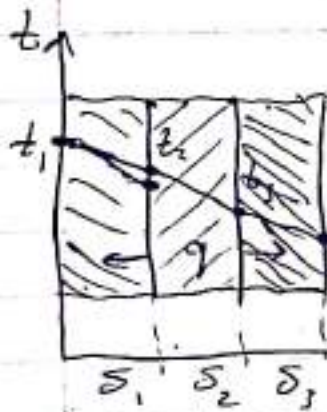
أحياناً من عدة طبقات تشمل قشرة خارجية نارية وعازل حراري وضاد للصواعق.

- لكن لنأخذ مثالاً تتألف من ثلاث طبقات سماكتها $\delta_1, \delta_2, \delta_3$

والتساخ الحراري $\lambda_1, \lambda_2, \lambda_3$

دعنا نسمي العنصر الخارجي t_1, t_4 وحدة واحدة

الطبقات الداخلية t_2, t_3 مجهولة.



الكمية الحرارية التي تعبر الطبقة الأولى هي نفس

التي تعبر بقية الطبقات

$$q = \frac{\lambda_1}{\delta_1} (t_1 - t_2)$$

$$q = \frac{\lambda_2}{\delta_2} (t_2 - t_3)$$

$$q = \frac{\lambda_3}{\delta_3} (t_3 - t_4)$$

بما هذه العلاقات يمكن تحديد تسرع درجة الحرارة في كل طبقة:

$$t_1 - t_2 = q \frac{\delta_1}{\lambda_1}$$

$$t_2 - t_3 = q \frac{\delta_2}{\lambda_2}$$

$$t_3 - t_4 = q \frac{\delta_3}{\lambda_3}$$

$$t_1 - t_4 = q \left(\frac{\delta_1}{\lambda_1} + \frac{\delta_2}{\lambda_2} + \frac{\delta_3}{\lambda_3} \right)$$

تكون السليمة الحرارة

$$q = \frac{t_1 - t_n}{\frac{\delta_1}{\lambda_1} + \frac{\delta_2}{\lambda_2} + \frac{\delta_3}{\lambda_3}} \quad [W/m^2h]$$

إذا كان لدينا حار مؤلف من n طبقة

$$q = \frac{t_1 - t_{n+1}}{\sum_{i=1}^n \frac{\delta_i}{\lambda_i}}$$

٣- حالات خاصة :

١- حالة حار مؤلف من عدة طبقات مرتبة بالشكل المتوازي مع السليمة

الحار

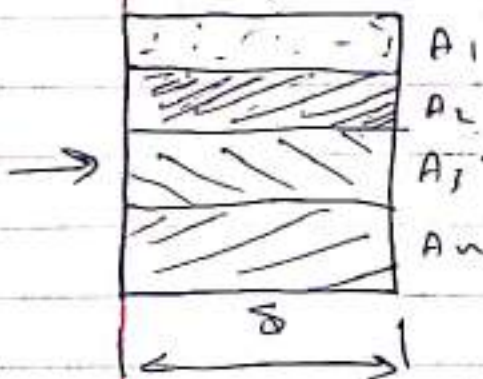
لنفرض لدينا حار مؤلف من أربع طبقات

سماكة الجدار

الخصائص الحرارية للطبقات $\lambda_1, \lambda_2, \lambda_3, \lambda_4$

تسمى هذه الجدران لدرجتي حرارة t_1, t_2 على طرفي

لنجد الخصائص الحرارية المكافئة للطبقات λ_m



معادلة انتقال الحرارة

$$q = \frac{\lambda}{\delta} (t_1 - t_2)$$

$$Q = q \cdot A \cdot \tau$$

من أجل الطبقات الأربع

$$Q = Q_1 + Q_2 + Q_3 + Q_4$$

$$Q = \frac{\lambda_1}{\delta} (t_1 - t_2) A_1 \tau + \frac{\lambda_2}{\delta} (t_1 - t_2) A_2 \tau + \frac{\lambda_3}{\delta} (t_1 - t_2) A_3 \tau + \frac{\lambda_4}{\delta} (t_1 - t_2) A_4 \tau \quad (6)$$

لتفرض أن ١

$$Q = \frac{A \lambda_m}{\delta} (t_1 - t_2) \tau \quad \text{--- (2)}$$

حيث ١

$$A = A_1 + A_2 + A_3 + A_4$$

مساواة ① ب ②

$$\frac{A \lambda_m}{\delta} (t_1 - t_2) \tau = \frac{\lambda_1}{\delta} (t_1 - t_2) A_1 \tau + \frac{\lambda_2}{\delta} (t_1 - t_2) A_2 \tau + \frac{\lambda_3}{\delta} (t_1 - t_2) A_3 \tau + \frac{\lambda_4}{\delta} (t_1 - t_2) A_4 \tau$$

$$\Rightarrow \lambda_m = \frac{A_1 \lambda_1 + A_2 \lambda_2 + A_3 \lambda_3 + A_4 \lambda_4}{A}$$

λ_m هي ايصالية حرارية ملانته للطبقات الكوازية للمادة المركبة
١. حالة جدار مادي من مادة موحدة موافق :

مثل جدار مصنوع من خليط من مواد صلبة ومخاليطة مع بعضها

$$V_1, V_2, V_3$$

الاصالية الحرارية للمكونات

$$\lambda_m = \frac{V_1 \lambda_1 + V_2 \lambda_2 + V_3 \lambda_3}{V_1 + V_2 + V_3}$$

عند دراسة جدار مركب افتراضاً غامساً جميعاً بين الطبقة والآخر فإننا نأخذ انكسار

العازل بين الطبقات مثلثاً فلا يكون هناك تماس مباشر بين الطبقات

فصلها الهواء في فصل الطبقات من مفرط

وبما أن الهواء حسيق النقل للحرارة ($\lambda = 0$) فإن غشاً ورفيعاً من مفرط انخفاض كبير

في الايصالية الحرارية للمكونات للجدار متعدد الطبقات

تتم طبقة من الصل أو طبقة من الرصاص عمل طبقة العازل نفسه

- التوصيل في الجدران الاسطوانية :

١- جدار متجانس (طبقة واحدة) :

لندرس جدار اسطواني (أشبه) طوله (L) قطره الداخلي (r₁) واخارجي (r₂)

وإحداثيته الحرارية ثابتة (λ)

درجة الحرارة على السطح الداخلي t₁

..... - - - - - t₂ - - - - - الخارج t₂

حيث t₁ > t₂ تشير درجة الحرارة باتجاه x فقط

لندرس عنصر حلقية نصف قطرها (r)

وسماكته (dr)

مع ثابته نوريته



$$q = - \lambda \frac{dt}{dr}$$

كمية الحرارة التي تجتاز استرحة في الثانية

$$Q = - \lambda A \frac{dt}{dr}$$

$$Q = - \lambda 2\pi r l \frac{dt}{dr}$$

نفصل المتغيرات

$$dt = - \frac{Q}{2\pi \lambda l} \frac{dr}{r}$$

$$t = - \frac{Q}{2\pi \lambda l} \ln r + C$$

ندخل الشروط الحدية

$$r_1 = r_1 \Rightarrow t = t_1$$

$$r = r_2 \Rightarrow t = t_2$$

نقوم بـ

$$r = r_1 \Rightarrow t_1 = - \frac{Q}{2\pi\lambda l} \ln r_1 + C$$

$$r = r_2 \Rightarrow t_2 = - \frac{Q}{2\pi\lambda l} \ln r_2 + C$$

بالطرح

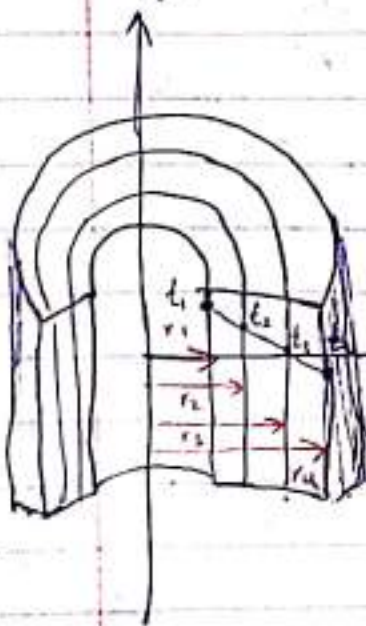
$$t_1 - t_2 = - \frac{Q}{2\pi\lambda l} (\ln r_1 - \ln r_2)$$

$$t_1 - t_2 = \frac{Q}{2\pi\lambda l} (\ln r_2 - \ln r_1) = \frac{Q}{2\pi\lambda l} \ln \frac{r_2}{r_1}$$

$$Q = \frac{2\pi\lambda l}{\ln \frac{r_2}{r_1}} (t_1 - t_2) \quad \text{حيث } t_1 > t_2$$

جدار ~~مركب~~ (عدة الطبقات)

إذا كان لدينا جدار مكون من ثلاث طبقات كما في الشكل:



في حالة الاستقرارية كمية الحرارة التي
تنتقل في كل طبقة هي نفسها لذلك:

$$q = \frac{2\pi\lambda_1 l}{\ln \frac{r_2}{r_1}} (t_1 - t_2) \Rightarrow t_1 - t_2 = q \ln \frac{r_2}{r_1} \cdot \frac{1}{2\pi\lambda_1 l}$$

$$q = \frac{2\pi\lambda_2 l}{\ln \frac{r_3}{r_2}} (t_2 - t_3) \Rightarrow t_2 - t_3 = q \ln \frac{r_3}{r_2} \cdot \frac{1}{2\pi\lambda_2 l}$$

$$q = \frac{2\pi\lambda_3 l}{\ln \frac{r_4}{r_3}} (t_3 - t_4) \Rightarrow t_3 - t_4 = q \ln \frac{r_4}{r_3} \cdot \frac{1}{2\pi\lambda_3 l}$$

$$t_1 - t_4 = \frac{q}{2\pi} \left(\frac{1}{\lambda_1} \ln \frac{r_2}{r_1} + \frac{1}{\lambda_2} \ln \frac{r_3}{r_2} + \frac{1}{\lambda_3} \ln \frac{r_4}{r_3} \right)$$

$$q = \frac{2\pi(t_1 - t_2)}{\frac{1}{\lambda_1} \ln \frac{r_2}{r_1} + \frac{1}{\lambda_2} \ln \frac{r_3}{r_2} + \frac{1}{\lambda_3} \ln \frac{r_4}{r_3}}$$

٣- التوصيل على الجدار الكروي |

لكن لدينا جدار كروي (كرة مفرغة)

نظرها الداخلي r_1 والخارجي r_2

نفترض درجة حرارة فقط باتجاه نصف القطر

لذلك، شريطه المحددة نصف القطر r وسمكه dr

صياغتنا فورييه |

$$q = -\lambda \frac{dt}{dr}$$

$$Q = -\lambda A \frac{dt}{dr}$$

$$Q = -\lambda \cdot 4\pi r^2 \frac{dt}{dr}$$

نصل الكتلات |

$$dt = -\frac{Q}{4\pi \lambda} \frac{dr}{r^2}$$

نكامل | $\frac{1}{r^2} dr = -\frac{1}{r}$

$$t = \frac{Q}{4\pi \lambda} \cdot \frac{1}{r} + C$$

نوضع الشروط الكمية |

$$r = r_1 \rightarrow t = t_1 \Rightarrow t_1 = \frac{Q}{4\pi \lambda} \cdot \frac{1}{r_1} + C$$

$$r = r_2 \rightarrow t = t_2 \Rightarrow t_2 = \frac{Q}{4\pi \lambda} \cdot \frac{1}{r_2} + C$$

$$t_1 - t_2 = + \frac{Q}{4\pi \lambda} \left(\frac{1}{r_1} - \frac{1}{r_2} \right)$$

بالقطر

* مفاهيم أساسية :

1) التدفئة

هي رفع درجة حرارة الهواء المحيط بالإنسان إلى درجة حرارة مريحة
من التدفئة المركزية يتم تدفئة الكمرات خارج المكان الكمرات تدفئة ثم
تنقل الحرارة إلى الجدران بواسطة أنابيب أو مجاري مرئية
من أهم المراجع العالمية : الأمريكي ASHRAE
الإنجليزي IHV

2) التهوية

هي عملية إدخال الهواء الجدد به وطرح الهواء الداخلي الملوث وتختلف
كما التكيف بأحد نظام تكييف الهواء قد يحوي على عملية تكييف
وقد لا يحوي (الكمرات في المنزل لا تعتبر وسيلة تهوية)

3) التكييف

هو اصلاح الهواء من خلال التحكم بدرجة حرارته ورطوبته ونقاوته
وذلك بتسخينه أو تبريده بترطيبه أو إزالة الرطوبة منه للحد
من وسط مريح خال من الغبار

4) انتقال الحرارة

هو كمية الحرارة المنقولة عبر سطح التبادل الحراري خلال راحة الشخص
تقاس كمية الحرارة المنقولة بشكل عام

$$Q = U \cdot A \cdot \Delta t$$

Q : كمية الحرارة المنقولة

U : معامل انتقال الحرارة الإجمالي

A : مساحة سطح التبادل الحراري

Δt : فرق درجات الحرارة بين الوسطين

[5] العوامل التي تؤثر على الانتفاخ الكبريتي

- 1- مقدار الغمر في درجات الكبريت في الوسط
- 2- نوعية الكبريت التي تتصل بها خلايا الكبريت (قابلة أم غير قابلة)
- 3- مساحة السطح الذي تتصل بها خلايا الكبريت

* مسائل

11. أمبكية الكبريت التي تتصل عبر جدارها بماء ساخن 40°C وارتفاعه 4m وطوله 5m إذا علمت أنه درجة حرارة السطح للجدار $t_1 = 20^\circ\text{C}$ أما درجة حرارة سطح الخارج $t_2 = 0^\circ\text{C}$ ومعامل التوصيل الكبريتي $k = 1\text{ W/m}^\circ\text{C}$ ؟

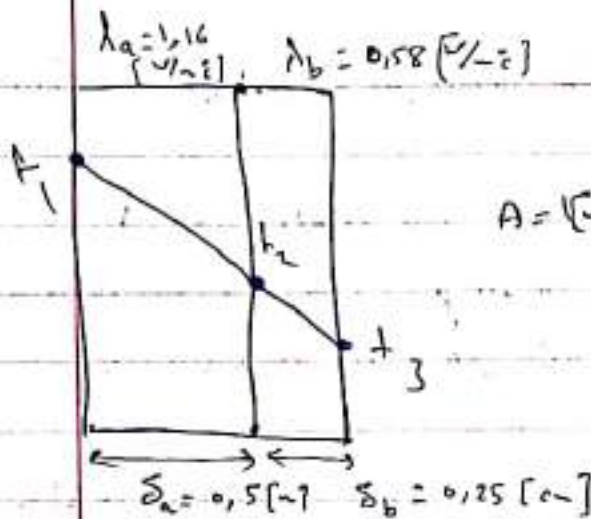
$$Q = \frac{k}{\delta} A \cdot (t_1 - t_2)$$

$$= \frac{1}{0.4} (4 \times 5) (20 - 0)$$

$$Q = 1000 \text{ [W]}$$

12. نألف جدار موقد من طبقتين الأولى من الآجر سمكها 5cm ومعامل التوصيل الكبريتي $k_1 = 0.16\text{ W/m}^\circ\text{C}$ والطبقة الثانية من الآجر سمكها 25cm ومعامل التوصيل الكبريتي $k_2 = 0.08\text{ W/m}^\circ\text{C}$ والمطلوب
- 1) أمبكية الكبريت المنقولة عبر الجدار إذا علمت أن $A = 1\text{m}^2$
 - 2) درجة الكبريت على حدود الأسطح بين الطبقتين إذا علمت أنه درجة حرارة السطح الداخلي $t_1 = 1260^\circ\text{C}$ والخارجي $t_2 = 100^\circ\text{C}$
 - 3) مقدار تغير درجة الكبريت عبر الجدار مع الزمن

الحل



$$A = 1 \text{ [m}^2\text{]} \quad Q = \frac{t_1 - t_3}{\left(\frac{\delta_a}{\lambda_a} + \frac{\delta_b}{\lambda_b}\right)} \cdot A \quad (f)$$

$$Q = \frac{1260 - 68}{\frac{0.5}{1.16} + \frac{0.25}{0.58}} \times 1$$

$$Q = 1336 \text{ [W]}$$

الطبقة الأولى $Q = \frac{\lambda_a}{\delta_a} \cdot A (t_1 - t_2) \quad (g)$

$$1336 = \frac{1.16}{0.5} \cdot 1 (1260 - t_2)$$

$$\Rightarrow t_2 = 684 \text{ [}^\circ\text{C}\text{]}$$

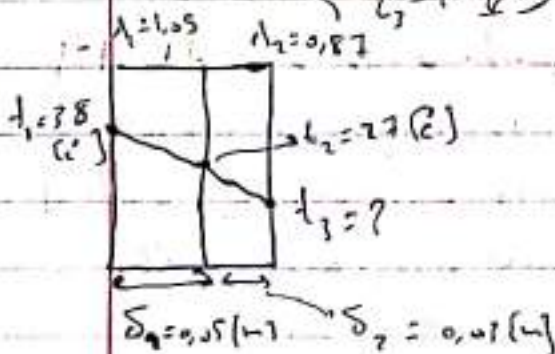
[3] جدار مؤلف من مادة بسمكة 5 [سم] ومعامل انتقال الحرارة بالتوصيل $\lambda_1 = 1.05$

ومادة ثانية بسمكة 3 [سم] ومعامل انتقال الحرارة بالتوصيل $\lambda_2 = 0.87$

درجة حرارة السطح الداخلي $t_1 = 38$ [°C] والسطح الخارجي $t_2 = 27$ [°C]

احسب درجة حرارة السطح الخارجي $t_3 = ?$

الحل:



$$q_1 = q_2$$

$$\frac{\lambda_1}{\delta_1} (t_1 - t_2) = \frac{\lambda_2}{\delta_2} (t_2 - t_3)$$

$$\frac{1.05}{0.05} (38 - 27) = \frac{0.87}{0.03} (27 - t_3)$$

$$t_3 = 19 \text{ [}^\circ\text{C}\text{]}$$

* انتقال الحرارة بواسطة الرقبة عبر مداربطة

مثال انتقال الحرارة من المياه الساخنة ضمن المسعات إلى المياه الباردة
جدار مسطح، التوصيل الحراري (k) ومساحة (A) يفصل بين سطحين مسطحين وباردين
مسائل انتقال الحرارة بالحمل من الوسط الساخن إلى الجدار [A/m²·K] α₁
من الوسط البارد إلى الجدار [A/m²·K] α₂

درجه مراتب العنصرية: $t_1, t_2, t_3, \dots, t_n$

در متن مرادفی سلمیٰ کی از $w_1, w_2, \dots, w_n$ مجموع لفظی.

کتاب الحکمة المستقلة من اوسط اساقف الراجحة بالبحر:

$$Q = \alpha_i A (t_i - t_{w,i})$$

مكة المكرمة. الحفلة. عراكة (مفصل) ١

$$Q = \frac{\lambda}{l} A \cdot (t_{u_1} - t_{u_2})$$

کتابت تحریر الحفظیۃ فی احکام الزکوة و الزکوة

$$Q = \alpha_0 A (\dot{u}_1 - \dot{u}_2)$$

الحركة المستقلة ~~للجسم~~ في جميع الاحالات ثابتة Q

$$t_1 - t_{v,1} = \frac{\Phi}{\alpha_i \rho}$$

$$t_{w_1} - t_{w_2} = \frac{Q \cdot L}{\lambda \cdot A}$$

$$t_{G_2} - t_2 = \frac{\Phi}{k_2 A}$$

$$\Rightarrow t_1 - t_2 = \frac{Q}{A} \left(\frac{1}{\alpha_i} + \frac{L}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_o} \right)$$

$$\phi = \frac{I_1 - I_2}{\frac{1}{\mu_0} + \frac{1}{\lambda} + \frac{1}{\mu_0}} \cdot A$$

$$U = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_i} + \frac{1}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_o}} \quad [W/m^2 \cdot ^\circ C] \quad \leftarrow Q = U \cdot A \cdot \Delta T$$

$$R = \frac{1}{u}$$

یسے فقلوبا لما بالمقارنتہ ~~فہذا~~ امراریۃ ~~مہ~~

* إذا كان الجدار مركب من عدة طبقات

$$u = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_i} + \sum \frac{L}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_o}}$$

* مسألة ١

احسب كمية الحرارة المنقولة من الغازات إلى الجدار عبر جدار من الآجر
سماكته $25 [سم]$ وأبعاده $(3 \times 4 [م])$ إذا علمت أن

معامل التوصيل الحراري للآجر $\lambda = 0,81 [W/m \cdot ^\circ C]$

- معامل انتقال الحرارة من الغازات إلى الجدار $\alpha_i = 23,6 [W/m^2 \cdot ^\circ C]$

- معامل انتقال الحرارة من الجدار إلى الهواء $\alpha_o = 9,3 [W/m^2 \cdot ^\circ C]$

وأوجد درجتي حرارة السطح الداخلي والخارجي للجدار.

الحل

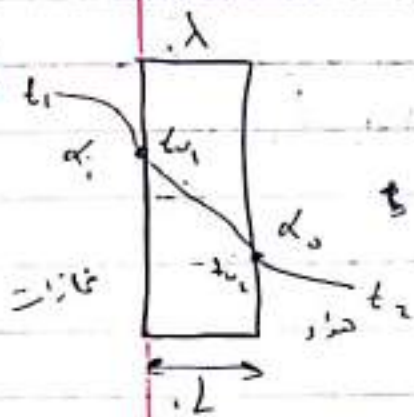
$$Q = P \quad (1)$$

$$L = 25 \cdot 10^{-2} [م]$$

$$A = 3 \times 4 = 12 [م^2]$$

$$\lambda = 0,81 [W/m \cdot ^\circ C]$$

$$\alpha_i = 23,6 [W/m^2 \cdot ^\circ C] \quad \alpha_o = 9,3 [W/m^2 \cdot ^\circ C]$$



$$Q = u \cdot A \cdot \Delta t$$

$$= \frac{1}{\frac{1}{\alpha_i} + \sum \frac{L}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_o}} \cdot A \cdot (t_1 - t_2)$$

$$= \frac{1}{\frac{1}{23,6} + \frac{0,025}{0,81} + \frac{1}{9,3}} \cdot 12 \cdot (350 - 30)$$

$$Q = 7860 [W]$$

$$Q = \alpha_1 \cdot A \cdot (t_1 - t_{w1})$$

②

$$7848 = 23,6 \cdot 12 \cdot (330 - t_{w1})$$

$$t_{w1} = 302 [^{\circ}]$$

$$Q = \alpha_0 \cdot A \cdot (t_{w2} - t_2)$$

$$7848 = 9,3 \cdot 12 \cdot (t_{w2} - 30)$$

$$t_{w2} = 99 [^{\circ}]$$

* مألوفة :

صفية مرصعة طول ضلعها [m] 5 سماكة [m] 0,15 درجة الحرارة

الخارجية [^{\circ}] 21 ودرجة الحرارة الداخلية [^{\circ}] 93

أصل الحمل الحراري من ذلك الصفية على أنه معامل انتقال الحرارة بالتوصيل

أ) :

$R_1 = 0,123$ [m^2/W] ومعاداة السطح الداخلي $R_2 = 0,05$ [m^2/W]

الخارجية $R_3 = 0,05$ [m^2/W] ؟

الحل :

$$Q = U \cdot A \cdot \Delta t$$

$$= \frac{1}{R_1 + \frac{1}{\lambda} + R_2} \cdot A \cdot (t_1 - t_0)$$

$$= \frac{1}{0,123 + \frac{15 \cdot 10^{-3}}{35} + 0,05} \cdot (1,5)^2 \cdot (93,21)$$

$$Q = 923,4 [W]$$

* مسألة 1

امسك كبة اكرات المستقلة عبر جدار ضوئي لا ممانته 1 m^2

وسمك كبة $\lambda_1 = 10 \cdot 10^{-3} \text{ m}$ ومعامل توصيل اكرات $\lambda_1 = 50 \text{ W/m}^2$

وبغرض وجود طبقة من هباب الفخم سمكها $\lambda_2 = 2 \cdot 10^{-3} \text{ m}$

ومعامل توصيل اكرات $\lambda_2 = 0.09 \text{ W/m}^2$

درجة حرارة التيارات $t_1 = 1127^\circ \text{C}$

درجة حرارة المياه الساخنة $t_2 = 100^\circ \text{C}$

ومعامل انتقال اكرات من هباب الفخم $\alpha_1 = 100 \text{ W/m}^2$

ومعامل انتقال اكرات من المياه الساخنة $\alpha_0 = 5000 \text{ W/m}^2$

والمسألة درجة حرارة سطح

الكل



$$Q = U \cdot A \cdot \Delta t$$

$$= \frac{1}{\frac{1}{\alpha_1} + \frac{L_1}{\lambda_1} + \frac{L_2}{\lambda_2} + \frac{1}{\alpha_0}} \cdot A \cdot (t_1 - t_2)$$

$$Q = \frac{1}{\frac{1}{100} + \frac{10 \cdot 10^{-3}}{50} + \frac{2 \cdot 10^{-3}}{0.09} + \frac{1}{5000}} \cdot 1 \cdot (1127 - 100)$$

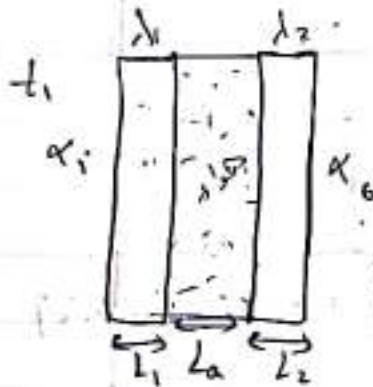
$$Q = 31528 \text{ W}$$

$$Q = 31528 \text{ W}$$

$$Q = \alpha_1 \cdot A \cdot (t_1 - t_{v1}) \Rightarrow t_{v1} = 818^\circ \text{C}$$

$$Q = \alpha_0 \cdot A \cdot (t_{v2} - t_2) \Rightarrow t_{v2} = 106^\circ \text{C}$$

* حالة جدار متكون من عدة طبقات بنوعها فراغي هوائي ١

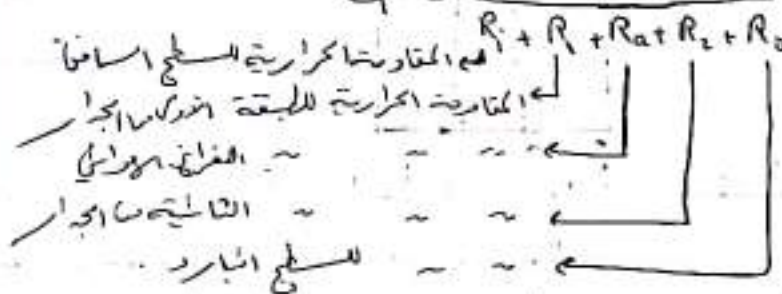


$$Q = U \cdot A \cdot \Delta t$$

$$Q = U \cdot A \cdot (t_1 - t_2)$$

$$Q = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_i} + \frac{l_1}{\lambda_1} + \frac{l_a}{\lambda_a} + \frac{l_2}{\lambda_2} + \frac{1}{\alpha_o}} \cdot A \cdot (t_1 - t_2)$$

$$Q = \frac{1}{R_i + R_1 + R_a + R_2 + R_o} \cdot A \cdot (t_1 - t_2)$$



* ملاحظة ١

الارتفاع ١٠ م

جدار متكون من الطبقات البنية على الشكل التالي وبنوعها فراغي هوائي

طبقة إسكند (2 سم) - بلوك (15 سم) - هواء (20 سم) - بلوك (20 سم) - طبقة إسكند (2 سم)

طبقة إسكند (2 سم) - رطام (3 سم) - مساحة الجدار 150

أرضية الخزانة المنقولة من الداخل إلى الخارج إذا كانت ١

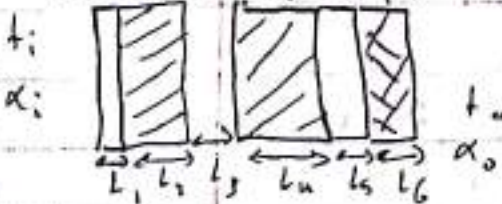
($t_1 = 25$ °C) ($t_2 = 5$ °C) معاملات انتقال الحرارة ١

طبقة إسكند ($\lambda_1 = 1$ W/mK), بلوك ($\lambda_2 = 0.7$ W/mK), رطام ($\lambda_3 = 2.5$ W/mK)

المقاومة الحرارية للطبقة الهوائية ($R_a = 0.18$ mK/W)

~ للجدار الداخلي ($R_i = 0.123$ mK/W) للجدار الخارجي ($R_o = 0.03$ mK/W)

رطام طبقة بلوك، هواء طبقة



$$Q = \frac{1}{R_i + \frac{l_1}{\lambda_1} + \frac{l_2}{\lambda_2} + R_a + \frac{l_3}{\lambda_3} + \frac{l_4}{\lambda_4} + \frac{l_5}{\lambda_5} + \frac{l_6}{\lambda_6} + R_o} \cdot A \cdot (t_1 - t_2)$$

$$Q = 150 \text{ (W)} \quad Q = \frac{1}{0.123 + \frac{2 \cdot 10^{-2}}{1} + \frac{0.15}{0.7} + 0.18 + \frac{0.20}{2.5} + \frac{0.02}{0.7} + \frac{0.03}{2.5} + 0.03} \cdot 150$$

$$U = 1.314 \quad Q = 3942 \text{ (W)}$$

* مسألة 1

احسب وفارنا معامل الانتقال الحراري الكلي لجدار من التبر سحاكة
 $L_1 = 23 \text{ [cm]}$ ولجدار آخر من التبر سحاكة من زجاج خزان عرصة 5 [cm]
 سحاكة التبر من كل طرف $l_1 = l_2 = 11,5 \text{ [cm]}$ ومقاومة السطح الداخلي
 للجدار $R_i = 0,123 \text{ [m}^2 \text{ } ^\circ\text{C / W]}$ ومقاومة السطح الخارجي $R_o = 0,05 \text{ [m}^2 \text{ } ^\circ\text{C / W]}$
 مقاومة الزغاني $R_a = 0,176 \text{ [m}^2 \text{ } ^\circ\text{C / W]}$ معامل انتقال الحرارة بالتوصيل للأبر
 $\lambda = 1,16 \text{ [W / m } ^\circ\text{C]}$



$$L = 23 \cdot 10^{-2} \text{ [m]}$$



$$L_1 = 11,5 \cdot 10^{-2} \text{ [m]} \quad L_2 = 11,5 \cdot 10^{-2} \text{ [m]}$$

$$R_i = 0,123 \quad R_o = 0,05 \text{ [m}^2 \text{ } ^\circ\text{C / W]}$$

$$R_a = 0,176 \text{ [m}^2 \text{ } ^\circ\text{C / W]}$$

$$\lambda = 1,16 \text{ [W / m } ^\circ\text{C]}$$

$$U_{\text{للجدار من الزجاج}} = \frac{1}{R_i + \frac{L}{\lambda} + R_o} = \frac{1}{0,123 + \frac{23 \cdot 10^{-2}}{1,16} + 0,05} = 2,69 \text{ [W / m}^2 \text{ } ^\circ\text{C]}$$

$$U_{\text{للجدار المزدوج}} = \frac{1}{R_i + \frac{L_1}{\lambda} + R_a + \frac{L_2}{\lambda} + R_o} = \frac{1}{0,123 + \frac{11,5 \cdot 10^{-2}}{1,16} + 0,176 + \frac{11,5 \cdot 10^{-2}}{1,16} + 0,05} = 1,83 \text{ [W / m}^2 \text{ } ^\circ\text{C]}$$

نسبة التوفير في الضياع الحراري

$$\frac{U_1 - U_2}{U_1} \times 100\% = \frac{2,69 - 1,83}{2,69} \times 100 = 32\%$$

مسألة ١

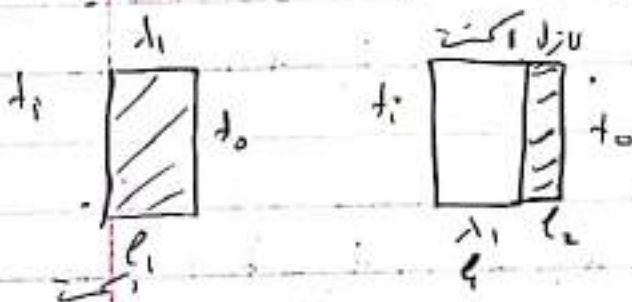
أصحب دقارنا قيم معامل انتقال الحرارة الكلي للجدارين التاليين
١. جدار من الإسمنت $[m^2 \cdot s / J] = 0.25$ $\lambda_1 = 1.23$

٢. نفس الجدار من الإسمنت مع مادة عازلة $[m^2 \cdot s / J] = 0.08$ $\lambda_2 = 0.14$
متردد درجات الحرارة بين طرفي الجدار $\Delta t = 20 [^{\circ}C]$

مقاومة سطح الداخلي للجدار $R_i = 0.123 [m^2 \cdot s / J]$

مقاومة سطح الخارجي للجدار $R_o = 0.05 [m^2 \cdot s / J]$

معامل انتقال الحرارة $\lambda = 1.45 [W / m^2 \cdot K]$ للكتلة
الكلية $\lambda_{\text{كلية}} = 0.14 [W / m^2 \cdot K]$ للعازل



$$U_1 = \frac{1}{R_i + \frac{d_1}{\lambda_1} + R_o} = \frac{1}{0.123 + \frac{0.25}{1.23} + 0.05} = 2.9 [W / m^2 \cdot K]$$

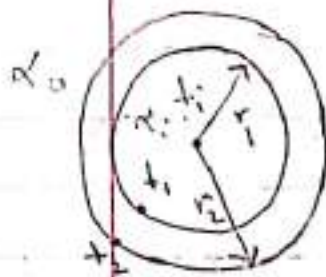
$$U_2 = \frac{1}{R_i + \frac{d_1}{\lambda_1} + \frac{d_2}{\lambda_2} + R_o} = \frac{1}{0.123 + \frac{0.25}{1.23} + \frac{0.08}{0.14} + 0.05} = 1.09 [W / m^2 \cdot K]$$

نسبة التوفير في الطاقة $= \frac{U_1 - U_2}{U_1} \times 100\% = \frac{2.9 - 1.09}{2.9} \times 100 = 62\%$

الحرارة $q_1 = U_1 \cdot \Delta t = 2.9 \cdot (20) = 58 [W / m^2]$

الحرارة $q_2 = U_2 \cdot \Delta t = 1.09 \cdot 20 = 21.8 [W / m^2]$

* البت الحراري من الجانبين :
 (كمية الحرارة المنقولة عبر جدار أنبوب عازل)
 نظره الداخلي r_1 والخارجي r_2



كمية الحرارة المنقولة بالمحمل من الوسط الداخلي

من السطح الداخلي للأنبوب

$$Q = \alpha_1 \cdot A_1 \cdot (t_1 - t_2)$$

$$Q = \alpha_1 \cdot 2\pi r_1 \cdot L (t_1 - t_2) \quad \text{--- (1)}$$

كمية الحرارة المنقولة بالتوصيل عبر جدار الأنبوب

$$Q = \frac{2\pi L \lambda}{\ln \frac{r_2}{r_1}} (t_1 - t_2) \quad \text{--- (2)}$$

كمية الحرارة المنقولة بالمحمل من الجدار الخارجي (من الوسط الخارجي للأنبوب)

$$Q = \alpha_0 \cdot A_0 \cdot (t_2 - t_0)$$

$$Q = \alpha_0 \cdot 2\pi L \cdot r_2 (t_2 - t_0) \quad \text{--- (3)}$$

من (1)

$$t_1 - t_2 = \frac{Q}{\alpha_1 \cdot 2\pi r_1 \cdot L}$$

$$t_1 - t_2 = \frac{Q \cdot \ln \frac{r_2}{r_1}}{2\pi L \cdot \lambda} \quad \text{من (2)}$$

$$t_2 - t_0 = \frac{Q}{\alpha_0 \cdot 2\pi r_2 \cdot L} \quad \text{من (3)}$$

$$t_1 - t_0 = \frac{Q}{2\pi L} \left(\frac{1}{\alpha_1 \cdot r_1} + \frac{\ln \frac{r_2}{r_1}}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_0 \cdot r_2} \right)$$

$$Q = \frac{2\pi L \cdot (t_1 - t_0)}{\frac{1}{\alpha_1 \cdot r_1} + \frac{\ln \frac{r_2}{r_1}}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_0 \cdot r_2}}$$

كمية الحرارة المنقولة
 عبر جدار أنبوب بسيط

$$1 \text{ (inch)} = 2,54 \text{ [cm]} = 0,0254 \text{ [m]}$$

$$Q = 2\pi L \cdot U_i (t_i - t_o) \leftarrow$$

$$U_i = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_i r_i} + \sum \frac{\ln \frac{r_{j+1}}{r_j}}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_o r_o}} \quad [\text{W/m}^2 \text{ } ^\circ\text{C}]$$

$$Q = \frac{2\pi L (t_i - t_o)}{\frac{1}{\alpha_i r_i} + \sum \frac{\ln \frac{r_{j+1}}{r_j}}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_o r_o}}$$

كمية الحرارة المنقولة
كجرام في وحدة الزمن

* مسألة:

أوجد البت الحراري من أنبوب من الحديد صنف سبازل من الصنف الزجاجي
بقطر الأنبوب الخارجي 1 (inch) وسماكة 4 [mm] وسماكة العازل
 2 [cm] ، طول الأنبوب $L = 120 \text{ [cm]}$
درجة حرارة الوسط داخل الأنبوب $t_i = 80$ ، والخارجية $t_o = 25$
معامل التوصيل الحراري للحديد $46 \text{ [W/m } ^\circ\text{C}]$ ومعامل التوصيل الحراري للعزل
اسزجاس $0,035 \text{ [W/m } ^\circ\text{C}]$

باستعمال كفاءة انحرافية للحمل بين السطحين الداخلي والخارجي

$$Q = ?$$

$$r_2 = 1 \text{ (inch)} = 2,54 \text{ [cm]} = 0,0254 \text{ [m]}$$

$$r_1 = 0,0254 \text{ [m]}$$

$$r_o = 1 \text{ (inch)} = 2,54 \text{ [cm]} = 0,0254 \text{ [m]}$$

$$L = 120 \text{ [cm]} = 1,2 \text{ [m]} \quad \lambda = 46 \text{ [W/m } ^\circ\text{C]} \quad \lambda_o = 0,035 \text{ [W/m } ^\circ\text{C]}$$

$$t_i = 80 \text{ [} ^\circ\text{C]} \quad t_o = 25 \text{ [} ^\circ\text{C]}$$

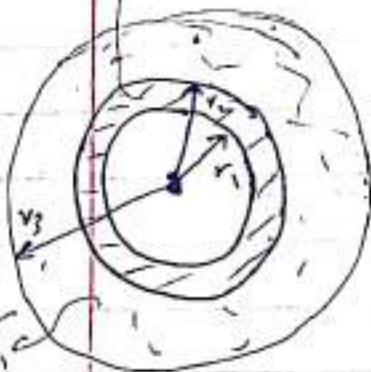
$$\lambda = 46$$

$$\lambda_o = 0,035 \text{ [W/m } ^\circ\text{C]}$$

$$Q = 2\pi L U_i (t_i - t_o)$$

$$Q = \frac{2\pi L (t_i - t_o)}{\frac{1}{\cancel{\sigma_1 r_1}} + \frac{\ln \frac{r_2}{r_1}}{\lambda_1} + \frac{\ln \frac{r_3}{r_2}}{\lambda_2} + \frac{1}{\cancel{\sigma_o r_3}}}$$

كثافة التوصيل



كثافة التوصيل
الأنابيب

$$r_2 = 0,0254 \text{ [m]}$$

$$r_1 = r_2 - l_1 = 0,0254 - 0,004$$

$$r_1 = 0,0214 \text{ [m]}$$

$$r_3 = r_2 + l_2 = 0,0254 + 0,02$$

$$r_3 = 0,0454 \text{ [m]}$$

مقدارها

$$Q = \frac{2\pi \cdot 120 \cdot (80 - 25)}{\frac{\ln \frac{0,0254}{0,0214}}{46} + \frac{\ln \frac{0,0454}{0,0254}}{0,035}}$$

$$Q = \text{ [W]}$$

طلب اضافي

اوجد البت الحراري ما حال عدم وجود العازل و احس
النسبة المئوية لمقدار التوفير في الطاقة المبردة
التي سيوفرها العازل

$$Q_{بدون عازل} = \frac{2\pi L (t_i - t_o)}{\frac{1}{\cancel{\sigma_1 r_1}} + \frac{\ln \frac{r_2}{r_1}}{\lambda_1} + \frac{1}{\cancel{\sigma_o r_2}}}$$

الاختصاص:

$$Q_{\text{بدون عزل}} = \frac{2\pi \cdot 120 \cdot (80 - 25)}{\frac{\ln \frac{0.0254}{0.0214}}{46}}$$

$$Q_{\text{بدون عزل}} = [w]$$

النسبة المئوية من التوفير

$$\frac{Q_{\text{بدون عزل}} - Q_{\text{مع عزل}}}{Q_{\text{بدون عزل}}} \times 100 = \frac{\quad}{\quad} \times 100$$

$$= \quad \%$$

* الفقد الحراري من الأبنية *

Heat Losses from Buildings

في الأصول الجوية الباردة يجب المحافظة على درجة حرارة مناسبة للهدار
المخطط للإنسان، وذلك لتأمين التوازن بين كمية الحرارة التي يولدها جسم
الإنسان وكمية الحرارة المفقودة منه.

من هنا تكمن أهمية المنبع الحراري ضمن الترمزات التي تقوم بتوفير كمية
الحرارة المفقودة من داخل الترمز إلى الجدران الخارجية ورياحات
المحافظة على درجة حرارة الداخلية المطلوبة.

* الحرارة المفقودة من البناء:

تحت الحرارة المفقودة من البناء ذلك من أجل تحديد

أجهزة الترمز اللازمة بدرجة مقبولة وتساوي هذه الحرارة

إلى مجموع الضياعات الحرارية من (الجدران والأسقف والأرضيات والنوافذ

والأبواب والضياعات الناتجة عن تسرب الهواء الخارجي البارد إلى

داخل المكان المدفأ، ولتوضيح الجدران وسرعة الرياح تأثيرها

كمية الحرارة الضائعة.

يتم انتقال الحرارة من الترمز بالحمل والإشعاع إلى السطح الداخلي وداخل

الجدران والأسقف بالتوصيل ومن ثم بالحمل والإشعاع من السطح الخارجي

إلى الهواء الخارجي.

* معامل انتقال الحرارة بالحمل وبالإشعاع للسطوح الداخلية والخارجية α_i, α_o
 ١٥ تم تتوقع شتيته هذه المعامل بكل طبيعة السطح وذلك سرية اشراج واما اشراج
 على هذا السطح وبصورة ثابتة كلما كان السطح افقى كلما كان المعامل
 أكبر كما أن شتيته المعامل (α) تزداد بزيادة سرية اشراج.
 - بين الجدول التالي قيم ($R_i = \frac{1}{\alpha_i}$) للسطوح الداخلية / مبرمج / IHVE

مقاومة السطوح الداخلية $R_i = \frac{1}{\alpha_i} [m^2 \cdot ^\circ C / W]$		
المقاومة		نوع عنصر البناء
		اتجاه انتقال الحرارة
$\epsilon = 0,05$	$\epsilon = 0,9$	
0,304	0,123	جدار أفقى
0,518	0,166	سقف أو أرض
0,562	0,150	سقف أو أرض

- بين الجدول التالي قيم ($R_o = \frac{1}{\alpha_o}$) للسطوح الخارجية / مبرمج / IHVE

مقاومة السطوح الخارجية $R_o = \frac{1}{\alpha_o} [m^2 \cdot ^\circ C / W]$			
المقاومة			نوع عنصر البناء
			ϵ
غير مبرمجة	مادى	معرضة	
0,08	0,055	0,03	جدار 0,9
0,11	0,067	0,03	جدار 0,05
0,07	0,045	0,02	سقف 0,9
0,09	0,053	0,02	سقف 0,05

- أما الجدول التالي بين مقاومة الفراغ الهوائى حسب سماكة الزجاج R_{a0}

مقاومة الفراغ الهوائى $R_{a0} [m^2 \cdot ^\circ C / W]$		ϵ	سماكة الفراغ الهوائى
تدنية الحرارة عند الداخل	تدنية الحرارة عند الخارج		
0,11	0,11	0,9	5 [mm]
0,18	0,18	0,05	
0,18	0,21	0,9	20 [mm]
0,35	0,06	0,05	

- معامل انتقال الحرارة بالتوصيل λ :
- (هـ) نوع المادة ونسبة درجته حرارتها λ :
 - يبين الجدول التالي قيم بعض المواد المستخدمة في البناء :

المواد	λ	المواد	λ
الكتف	0.13 - 0.06	بلوك ج	1.8
بلوك	0.1 - 0.07	بلاط	1.6
خشب	1	طينة كتف	1
آجر مائل	0.75	بنت زرعوكا	0.4
ستريوسور	0.04	رمل قفان	0.3
البوليستران	0.021	بورسلان	1.5
خشب	0.17	اسفلت	1.2
سراميك	1.5	فلينج	0.56
رخام	2.5	مازيت	2.8
صوف زجاجي	0.035	حصى طري	4.6
زجاج	0.8	المعجم	20.4
هوا	0.026	خاس	38.4

- أما بالنسبة للأبواب والنوافذ تنظر الجدول قيم معامل انتقال الحرارة حسب نوعها :

طراز الباب	نوع الباب	معامل الانتقال الحراري λ
باب خارجي	معدني	6.4
باب خارجي	خشب سميكة (5 سم)	2.4
باب خارجي	2 زجاج بسيط	4.6
باب خارجي	2 زجاج مزدوج	2.8
باب داخلي	2 زجاج سميكة (5 سم)	1.2
باب داخلي	2 زجاج مزدوج	1.7

معايير انتقال الحرارة	الكمية [W/m²]				
	النواقل الخارجية	النواقل الداخلية	النواقل الخارجية	النواقل الداخلية	النواقل الخارجية
زجاج عادي	5.8	4.4	2.1	3.5	4.3
زجاج مزدوج	3	2.7	4.1	2.4	3.1

الفقد الحراري (الضياع الحراري) Heat Losses :

- الضياع الحراري من جميع عناصر المكان
- الضياع الحراري من تسرب الهواء البارد الخارج من المكان، يمكن إيجاده من خلال المعادلات التالية:
 - حساب حجم الهواء المتسرب من المكان الداخلي المعطى
 - الضياع الحراري الناتج عن كمية الحرارة الناتجة عن تسرب الهواء
 - نتم الهواء المتسرب من المكان الداخلي المعطى
 - العوامل التي تؤثر في حجم الهواء المتسرب:
 - الفاصل بين الضغط بين الوسط الداخلي والخارجي
 - مجموع الأحكام من النواقل والسطوح الخارجية
 - سرعة واتجاه الرياح

حساب الحجم الداخلي للمكان

$$V = \frac{V \cdot n}{3600} \quad [m^3/s]$$

- V : حجم الهواء الخارج المتسرب من المكان الداخلي [m³/s]
- V : حجم المكان المتسرب إليه الهواء [m³]
- n : عدد مرات تبديل الهواء للمكان في الساعة وذلك اعتماداً على مواصفات الغرفة

خواص و معادلات الفرمونات	خواص و معادلات الفرمونات
فرمونت لا يتغير في التوازن	فرمونت لا يتغير في التوازن
1	1
1, 2	1, 2
2	2
2 ÷ 3	2 ÷ 3
2 ÷ 3	2 ÷ 3

المعادلة العامة للفرمونت في حالة التوازن (1, 2, 3) هي:

$$Q_V = P_a \cdot C_a \cdot V \cdot (T_i - T_o) \quad [W]$$

المعادلة العامة للفرمونت في حالة التوازن (1, 2, 3) هي:

$$Q_V = P_a \cdot C_a \cdot \frac{V \cdot n}{St_{\text{con}}} \cdot (T_i - T_o)$$

المعادلة العامة للفرمونت في حالة التوازن (1, 2, 3) هي:

المعادلة العامة للفرمونت في حالة التوازن (1, 2, 3) هي:

المعادلة العامة للفرمونت في حالة التوازن (1, 2, 3) هي:

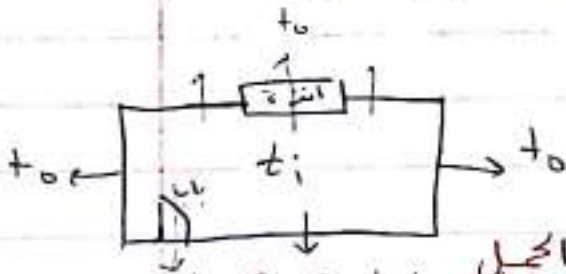
المعادلة العامة للفرمونت في حالة التوازن (1, 2, 3) هي:

المعادلة العامة للفرمونت في حالة التوازن (1, 2, 3) هي:

المعادلة العامة للفرمونت في حالة التوازن (1, 2, 3) هي:

١٤- كيف يحصى الضياع الحراري للبرنية ؟

- المسا جميع عناصر البرنية (سقف، أرضاء، أبواب، نوافذ، جدران) .
 ١- تسرب الهواء البارد من الخارج إلى الداخل عبر الشقوق .



١٥- ماهي الخطوات المتبعة لحساب ~~الضيق~~ الحمل الحراري ؟

- ١- اختيار درجة حرارة الهواء الخارجية (t_o) واتجاه وسرعة الرياح .
- ٢- اختيار درجة حرارة الهواء الداخلية (t_i) لكل غرفة من البناء .
- ٣- حساب أو تقدير درجة الحرارة الخارجية .
- ٤- اختيار أو حساب سائل انتقال الحرارة الكلي (U) لجميع أسطح التبادل الحراري

$$U = \frac{1}{R_i + \sum R_v + R_o}$$
 حيث R_i منسوب الجدار مستوا سطحه الداخلي ،

٥- حساب مساحة السطح التي يتم مفاضلة التبادل الحراري مثل :

(الجدران ، النوافذ ، الأبواب ، السقف ، ...) تؤخذ الأبعاد من المخططات المعمارية

٦- حساب كمية الضياع الحراري كما يلي : جميع أسطح درجة الحرارة

$$Q = U \cdot A \cdot \Delta t \quad \text{[W]} \quad (\text{جول/ساعة})$$

٧- حساب الضياع الحراري من أرضاء القبو أو وجه

٨- حساب الضياع الحراري الناتج عن تسرب الهواء المكسب من خارج البرنية

إسقاطا على طريقة الشقوق والنوافذ والأبواب .

٩- جمع جميع الناصب السابقة الواردة من ١ إلى ٩ للحصول على الحمل الحراري الكلي Q .

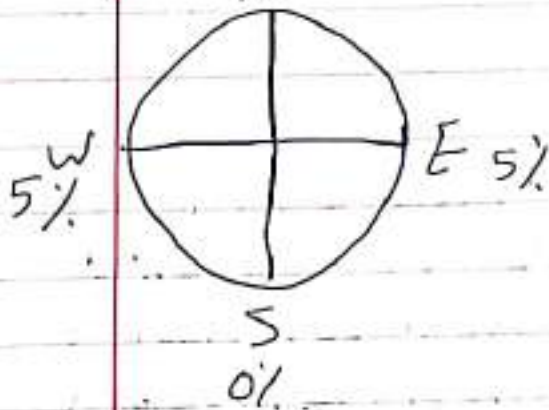
١٠- تؤخذ بعين الاعتبار العوامل التالية لحساب الضياع الحراري الإضافي

$$Q_1 = Q \left(1 + \frac{P_1}{100} + \frac{P_2}{100} \right)$$

Q_1 : الضياع الحراري الإضافي / P_2 عامل أمان يرفقه ١٥٪

$$P_s = P_{s_1} + P_{s_2}$$

P_{s_1} :- عامل الاضائته الناتج مما قد يجبه المصور (بأخذ بعض الاعتبارات تأثير
الاشعة السطحية كلما كبر جزء الخارجيه) 10%



P_{s_2} :- عامل الاضائته الناتج من ارتفاع المكان المكشوف ونوعه وما يكمل السطح

12	10	9	8, 1	7, 2	6, 3	5, 4	4, 5	الارتفاع على السطح الخارجي (م)
12, 5	7, 5	5	3, 5	3	2, 5	2	1, 5	عامل الاضائته % 10

يتمثل P_{s_2} للارتفاعات التي تقل عن (9) متر.

* العوامل التي تؤثر في اختيار درجة تكرار الضخمة الخارجية ١

١- السعة التكرارية للبناء: كلما كانت سعة البناء أقل كلما كانت

السعة التكرارية أقل ويكون ذلك صحيح ~~في جميع الحالات~~ كلما كانت السعة التكرارية أقل كلما كانت درجة تكرار الضخمة الخارجية

٢- عزلة البناء: كلما كان البناء أكثر عزلة كلما كانت السعة التكرارية أكبر

٣- وقت استخدام دارة الضخمة في البناء: عندما يكون استخدام البناء ممتداً بوقتاً طويلاً فترد سعات

الضخمة التي تختار درجة تكرار الضخمة أقل ما يمكن

(٣ يوم) أثناء البناء فترد درجة تكرار الضخمة الخارجية الأصغر ما يمكن

٤- عدد الأشخاص المصروفين في المكان: كلما زاد عدد الأشخاص المصروفين في المكان كلما زاد

العدد كلما زاد عدد الأشخاص كلما كانت درجة تكرار الضخمة الخارجية الضخمة

أكبر والعكس صحيح

٥- صافي النوافذ: كلما كانت مساحة النوافذ أكبر في المكان كلما اخترنا

درجة تكرار ضخمة خارجية أقل والعكس صحيح

* العوامل المؤثرة في اختيار درجة تكرار الضخمة الداخلية ١

١- نوعية الأشخاص: كلما كان الأشخاص أكثر نوعية كلما كانت درجة تكرار الضخمة الداخلية

٢- عمر الأشخاص: كلما كان عمر الأشخاص أكبر كلما كانت درجة تكرار الضخمة الداخلية أكبر والعكس صحيح

٣- الحركة في المكان: كلما كانت الحركة في المكان أكثر كلما كانت درجة تكرار الضخمة الداخلية أقل

٤- عدد الأشخاص: كلما زاد عدد الأشخاص كلما كانت درجة تكرار الضخمة الداخلية أكبر

٥- عدد الأشخاص: كلما زاد عدد الأشخاص كلما كانت درجة تكرار الضخمة الداخلية أكبر

٦- عدد الأشخاص: كلما زاد عدد الأشخاص كلما كانت درجة تكرار الضخمة الداخلية أكبر

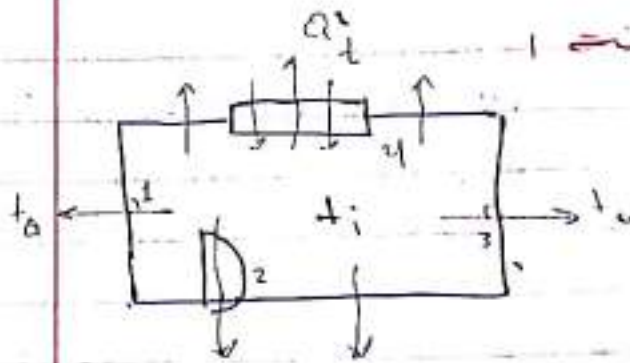
٧- عدد الأشخاص: كلما زاد عدد الأشخاص كلما كانت درجة تكرار الضخمة الداخلية أكبر

٨- عدد الأشخاص: كلما زاد عدد الأشخاص كلما كانت درجة تكرار الضخمة الداخلية أكبر

٩- عدد الأشخاص: كلما زاد عدد الأشخاص كلما كانت درجة تكرار الضخمة الداخلية أكبر

١٠- عدد الأشخاص: كلما زاد عدد الأشخاص كلما كانت درجة تكرار الضخمة الداخلية أكبر

المجموع، الحرارة الزائدة ١



$$Q_1 = U_1 \cdot A_1 \cdot (t_i - t_o) \quad \text{① حرارة}$$

$$Q_2 = U_2 \cdot A_2 \cdot (t_i - t_o) \quad \text{② حرارة}$$

$$Q_d = U_d \cdot A_d \cdot (t_i - t_o) \quad \text{③ للباب}$$

$$Q_3 = U_3 \cdot A_3 \cdot (t_i - t_o) \quad \text{④ حرارة}$$

$$Q_u = U_u \cdot A_u \cdot (t_i - t_o) \quad \text{⑤ حرارة}$$

$$Q_g = U_g \cdot A_g \cdot (t_i - t_o) \quad \text{⑥ للمواضع}$$

$$Q_c = U_c \cdot A_c \cdot (t_i - t_o) \quad \text{⑦ للقف}$$

$$Q_f = U_f \cdot A_f \cdot (t_i - t_o) \quad \text{⑧ للأرض}$$

$$Q = U_g \cdot A_g \cdot (t_i - t_o) \quad \text{⑨ للقف (إجمالي)}$$

$$Q_{\text{total}} = \sum Q$$

$$Q_{\text{total}} = Q_u + Q_v$$

تبريد الهواء
الكل

المجموع، الحرارة الزائدة

الحرارة، الحرارة الزائدة، الحرارة الزائدة، الحرارة الزائدة



الحمد لله :

الف : معاملة سفا (محررة) الأولى [:-] : ١ = ١١

$U_i = \{1, 2, \dots, n\}$ - المجموعة

المدرسة : - - - - - = 1,6 [المادة]

الخبر ترب الجزء المعدل مرة الساعة عن حجم الصلابة ، كما في
الجزء [1.2] ، $\rho = 1.2$ ، $\sigma = 1.0$ ، $C_n = 1.24$
والمتغير ،

١. احس معامل انتقال الحرارة للمحرك ٩

2- الجمل الكمرى الألبى للصالة ٩

3. عدد مقاطع الصفات اللازم إذا كانت المقطع الواحد من (150)

اکل

$$I_1 = 20 \text{ (i)} \quad , \quad I_0 = 0 \text{ (i)} \quad (1)$$
$$t = 5 \text{ [s]}$$

مخالفة اعدادنا (15, 15, 15)
ارتفاع (15)



حساب معامل انتقال الحرارة الكلي

$$U_{\text{للجدران}} = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_i} + \frac{e}{\lambda} + \frac{e}{\lambda} + \frac{e}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_o}}$$

الحدار الطوب عازل حجر الحدار

$$U_{\text{للجدران}} = \frac{1}{\frac{1}{8} + \frac{0.03}{0.03} + \frac{0.15}{1.2} + \frac{0.06}{1} + \frac{1}{18}}$$

$$U_{\text{للجدران}} = 0.732 \text{ [W.m}^{-2}\text{]}$$

$$U_{\text{كلية}} = U_{\text{للجدران}} + U_{\text{سقف}} + U_{\text{تحتية}} + U_{\text{ارض}}$$

$$U_{\text{كلية}} = 0.732 + 1.8 + 6.7 + 1.6 = 10.832 \text{ [W.m}^{-2}\text{]}$$

② - حساب الحمل الحراري الكلي

$$A_1 = A_{\text{للجدران}} - A_{\text{تحتية}}$$

$$A_1 = ((3.5 \times 10) + (3.5 \times 15) + (3.5 \times 10) + (3.5 \times 15)) - 15$$

$$= 3.5(10 + 15 + 10 + 15) - 15$$

$$A_1 = 1.75 - 1.15 = 1.60 \text{ [m}^2\text{]}$$

الحدار

$$A_2 = 15 \text{ [m}^2\text{]}$$

تحتية

$$A_3 = 10 \times 15 = 150 \text{ [m}^2\text{]}$$

سقف

$$A_4 = 10 \times 15 = 150 \text{ [m}^2\text{]}$$

تحتية

$$Q_{\text{الحديد}} = U_{\text{الحديد}} \cdot A_{\text{الحديد}} \cdot (t_i - t_o)$$

$$= 0,732 \cdot 160 \cdot (20 - 0)$$

$$Q_{\text{الحديد}} = 2342,4 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{النحاس}} = U_{\text{النحاس}} \cdot A_{\text{النحاس}} \cdot (t_i - t_o)$$

$$= 6,7 \cdot 15 \cdot (20 - 0)$$

$$Q_{\text{النحاس}} = 7010 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{المغنيط}} = U_{\text{المغنيط}} \cdot A_{\text{المغنيط}} \cdot (t_i - t_o)$$

$$= 1,8 \cdot 150 \cdot (20 - 0)$$

$$Q_{\text{المغنيط}} = 5400 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{الزيت}} = U_{\text{الزيت}} \cdot A_{\text{الزيت}} \cdot (t_i - t_o)$$

$$= 1,6 \cdot 150 \cdot (20 - 5)$$

$$= 1,6 \cdot 150 \cdot 15$$

$$Q_{\text{الزيت}} = 3600 \text{ [W]}$$

$$Q_v = P_a - (C_a \cdot V \cdot (t_i - t_o)) \quad ; \quad V = \frac{V \cdot n}{3600} = \frac{15 \cdot 10 \cdot 3,5 \cdot 1}{3600}$$

$$Q_v = 1,2 \cdot 1028 \cdot \frac{(15 \cdot 10 \cdot 3,5) \cdot 1}{3600} \cdot (20 - 0) \quad ; \quad V =$$

$$Q_v = 3591 \text{ [W]}$$

$$[2/15]$$

$$Q_{\text{كل}} = Q_{\text{تدفق}} + Q_{\text{تدفق}} + Q_{\text{تدفق}} + Q_{\text{تدفق}} + Q_{\text{تدفق}} \\ = 2342,4 + 2010 + 5400 + 3600 + 3591$$

$$Q_{\text{كل}} = 16943,4 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{كل}} = 16,943 \text{ [kW]}$$

③ عدد المقاطع المستطيلة، لا زلزال من المقاطع الواحدة سطر [W] = 150 [W]

$$\text{عدد المقاطع} = \frac{16,943}{0,150} = 112,9 \approx 113$$

إذا كان كل مستطيل سطر [W] = 0,150

113 مستطيل سطر [W] = X

$$X = 16,95 \text{ [kW]} = 16950 \text{ [W]}$$

وهو المحل المبرري
الصحيح
والضايح المبرري

* مآلتها

ضياء + ربيع
حرارة

غرفة أبعادها 4×6 م ارتفاع 3 م درجة حرارة داخلية 20 [°C]
 في جدار خارجي طوله 6 م مؤلف من طبقتين من العازل بينهما فراغ هوائي
 سمك كل طبقة 10 (سم)، سم الفراغ الهوائي 5 (سم)، تحتوي هذه الجدران
 على نافذتين مناسك كل واحدة 2×2 م أما بقية الجدران فهي داخلية
 سمكها 10 سم، العازل من مادة هذه النافذتين باب خشبي من
 2×1 م يوجد على الجدار الداخلي ذو الطول 6 (م) ودرجة الحرارة المحيطة
 المحيطة بالنافذتين 15 [°C] ودرجة الحرارة الخارجية 4 [°C] - ، درجة حرارة
 النافذتين العلوية 20 [°C] ودرجة حرارة النافذتين السفلية 10 [°C]
 تبديل الهواء للنافذتين 1.5 مرة كل ساعة -

$$[W/m^2 \cdot K] = 3,4 \text{ و } U = 6,9 \text{ [W/m}^2 \cdot K] \text{ للزجاج (نافذة)}$$

$$[W/m^2 \cdot K] = 2,32 \text{ و } U = 1,6 \text{ [W/m}^2 \cdot K] \text{ للباب الخشبي ، } \lambda = 0,16 \text{ [W/m} \cdot K] \text{ للعازل}$$

$$R_{\text{ش}} = 0,123 \text{ [m}^2 \cdot K/W], R_{\text{و}} = 0,052 \text{ [m}^2 \cdot K/W], R_{\text{ز}} = 0,172 \text{ [m}^2 \cdot K/W]$$

المطلوب :

1- أصب النظام احكاما لهذه النافذتين ؟

2- حدد معدل انتقال الحرارة من الخارج الى الداخل للمبنى في أ - المقطع الواحد ببطي [W] 170 ؟

* نفس المآلة وظيفة أبعاد الصالة (20 x 40m) ارتفاع (4m)
مساحة التواجد 150 (م²)
المطلوب 1

1- معامل انتقال الحرارة للجدران والكل؟

2- الحمل الحراري الكلي للصالة؟

3- عدد مقاطع العتلة إذا كان - استطاعة المساحة 150 ؟

4- تفصيل الحمل الحراري للصالة للجدار مؤلف من بيتون مقطر ؟

5- التوضيح للمحمل الحراري للـ ؟

Subject :

$$h_s u [m] = 40 \times 20 [m]$$

$$A = 150 \text{ m}^2$$

كل

$$\left. \begin{array}{l} \text{النافذة} \\ \text{النافذة} \\ \text{النافذة} \end{array} \right\} \begin{array}{l} 1.8 \\ 6.7 \\ 1.6 \end{array} \quad \left. \begin{array}{l} \text{النافذة} \\ \text{النافذة} \\ \text{النافذة} \end{array} \right\} \begin{array}{l} 1.2 \\ 1 \\ 0.03 \end{array} \quad \left. \begin{array}{l} \text{النافذة} \\ \text{النافذة} \\ \text{النافذة} \end{array} \right\} \begin{array}{l} 0.159 \text{ m} \\ 0.06 \text{ m} \\ 0.08 \text{ m} \end{array}$$

$$\alpha_o = 18, \alpha_i = 8$$

$$t_o = (0^\circ) \quad t_i = 20 [^\circ]$$

5°C و 5°C

① - حساب معامل انتقال الحرارة U (النافذة)

$$\frac{1}{U} = \frac{1}{\alpha_o} + \frac{L_1}{k_1} + \frac{L_2}{k_2} + \frac{L_3}{k_3} + \frac{1}{\alpha_i}$$

$$U = \frac{1}{\frac{1}{18} + \frac{0.15}{1.2} + \frac{0.06}{1} + \frac{0.08}{0.03} + \frac{1}{8}} = 0.732 \text{ [W/m}^2 \cdot ^\circ\text{C]}$$

$$U = U_{\text{النافذة}} + U_{\text{النافذة}} + U_{\text{النافذة}} + U_{\text{النافذة}}$$

$$U = 0.732 + 1.8 + 6.7 + 1.6 = 10.832 \text{ [W/m}^2 \cdot ^\circ\text{C]}$$

② - حساب حجم الحرارة Q

$$A = A_{\text{النافذة}} - A_{\text{النافذة}}$$

$$A = (4 \times 20) + (4 \times 40) + (4 \times 20) + (4 \times 40) - 150 = 330 \text{ m}^2$$

AL-SAMRAH

$A_1 = 1.1$
 $L_1 = 0.159 \text{ m}$

Subject :

$$A_2 = 150 \text{ [m}^2\text{]}$$

$$A_3 = 20 \times 40 = 800 \text{ [m}^2\text{]}$$

$$A_4 = 20 \times 40 = 800 \text{ [m}^2\text{]}$$

$$Q_{\text{للجدران}} = U_{\text{للجدران}} \cdot A_{\text{للجدران}} \cdot (t_i - t_o)$$

$$= 0,732 \times 330 \times (20-0) \Rightarrow Q$$

$$Q_{\text{للجدران}} = 4831,2 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{للزوائد}} = U_{\text{للزوائد}} \cdot A_{\text{للزوائد}} \cdot (t_i - t_o)$$

$$= 6,7 \times 150 \times (20-0) =$$

$$Q_{\text{للزوائد}} = 20100 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{للسمت}} = U_{\text{للسمت}} \cdot A_{\text{للسمت}} \cdot (t_i - t_o)$$

$$= 1,8 \times 800 \times (20-0)$$

$$Q_{\text{للسمت}} = 28800 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{للأسقف}} = U_{\text{للأسقف}} \cdot A_{\text{للأسقف}} \cdot (t_i - t_o)$$

$$= 1,6 \times 900 \times (20-5)$$

$$Q_{\text{للأسقف}} = 19200 \text{ [W]}$$

Subject: _____

$$Q_v = \rho_a \cdot c_a \cdot V (t_1 - t_0)$$

$$V = \frac{V \cdot n}{3600} = \frac{20 \times 40 \times 4 \times 1}{3600}$$

$$V = 0,888 \text{ [m}^3\text{]}$$

$$Q_v = 1,2 \times 1026 \times 0,888 \cdot (20 - 0)$$

$$Q_v = 21888 \text{ [W]} = \boxed{21888 \text{ [kW]}}$$

$$Q_{\text{كلية}} = Q_{\text{جدار}} + Q_{\text{سقف}} + Q_{\text{أرضية}} + Q_{\text{أبواب}} + Q_{\text{نوافذ}}$$

$$Q_{\text{كلية}} = 4831,2 + 20100 + 21888 + 19200 + 21866$$

$$\boxed{94819,2 \text{ [W]}}$$

$$Q_{\text{كلية}} = \boxed{94797,2 \text{ [W]}} \quad Q_{\text{كلية}} = \boxed{94,797 \text{ [kW]}}$$

③ - عدد المصابيح = $\frac{Q_{\text{كلية}}}{Q_{\text{مصباح}}}$ $\frac{94819,2}{150} = 632,128$

$$\text{عدد المصابيح} = \frac{94,797}{0,150} = 631,98$$

$$\boxed{\approx 632 \text{ [مصباح]}}$$

إذا كان كل مصباح يعطى 0,150 كيلوواط

$$94800 \approx 632 \text{ مصباح } (150 \times 632) \leftarrow$$

$$= \boxed{94,8 \text{ [kW]}}$$

وهو الحمل الحراري الصحيح (المصباح الجداري)

* مسألة :

يراد تدفئة صالة بواسطة سخانات من الفولاذ أبعادها 20×25 [م]
 وارتفاعها 4 متر مجهزة للبخار الحار من جميع الجدران ومن السقف
 مجمع حصة التوافق الموجهة من المكاتب 40 [م]
 يتألف السقف من عتبات خشبية 20 [م] مع عازل مرمرى بسماكة 4 [م]
 من مادة التيريو بيرر درجة حرارة أرضها الصالة 15 [م] فإذا كانت
 درجة حرارة الصالة 20 [م] والخارجية 5 [م] وكانت سمات انتقال الحرارة
 كما يلي :

السقف : $\lambda_1 = 1,25$ [م]

العازل : $\lambda_2 = 0,03$ [م]

معامل السطح الخارجي الكامل : $\alpha_0 = 22,2$ [م]

معامل السطح الداخلي : $\alpha_i = 9,5$ [م]

معامل انتقال الحرارة الكلي : للجدران : $U_1 = 2,2$ [م]

للتوافق : $U_2 = 5,6$ [م]

للأرض : $U_3 = 1$ [م]

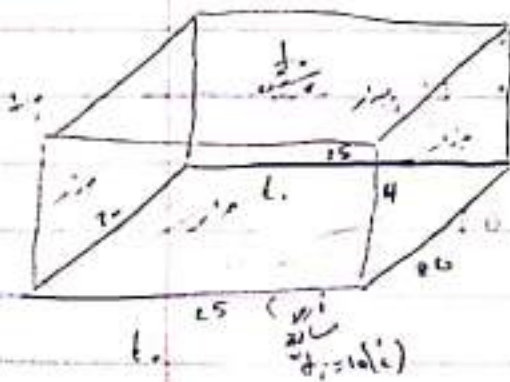
اعتبر أن تدرج الحرارة يتم بمعدل مرة ونصف بالساعة من حجم الصالة
 كثافة الهواء $1,25$ [م] والسعة الحرارية للهواء $0,25$ [م] والاحتكاك $0,25$ [م]
 المطلوب احس :

1- معامل انتقال الحرارة للجدران ؟

2- الحمل الحراري الكلي للصالة ؟

أكل

$A = 40$ [م]



$\lambda_1 = 1,25$
 $\lambda_2 = 0,03$

$$U_{\text{جریان}} = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_0} + \frac{L_1}{\lambda_1} + \frac{L_2}{\lambda_2} + \frac{1}{\alpha_0}}$$

①

$$= \frac{1}{\frac{1}{9,5} + \frac{0,2}{1,25} + \frac{0,04}{0,01} + \frac{1}{27,2}}$$

$$U_{\text{جریان}} = 0,608 \text{ [W/m}^2\text{]}$$

② Q_{total}

$$Q_{\text{جریان}} = U_{\text{جریان}} \cdot A_{\text{جریان}} \cdot \Delta T$$

$$= 0,608 \cdot ((25 \cdot 4 \cdot 2) + (4 \cdot 20 \cdot 2)) \cdot (20 - 0)$$

$$Q_{\text{جریان}} = 4080 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{تبريد}} = U_{\text{تبريد}} \cdot A_{\text{تبريد}} \cdot \Delta T$$

$$= 5,6 \cdot 40 \cdot (20 - 0)$$

$$Q_{\text{تبريد}} = 4480 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{تبريد}} = U_{\text{تبريد}} \cdot A_{\text{تبريد}} \cdot \Delta T$$

$$= 0,608 \cdot (25 \cdot 20) \cdot (20 - 0)$$

$$Q_{\text{تبريد}} = 6080 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{rad}} = U_{\text{rad}} \cdot A_{\text{rad}} \cdot \Delta T \quad \left(\frac{t_i - t_{\text{amb}}}{N_{\text{conv}, i}} \right)$$

$$= 1 \cdot (25 \cdot 20) \cdot (20 - 10)$$

$$Q_{\text{rad}} = 5000 \text{ [W]}$$

$$Q_v = \rho_a \cdot C_a \cdot V \cdot \Delta T$$

$$= 1,2 \cdot 1026 \cdot \frac{(20 \cdot 25 \cdot 4) \cdot 1,5}{3600} \cdot (20 - 0)$$

$$Q_v = 20520 \text{ [W]}$$

$$Q_{\text{tot}} = Q_{\text{con}} + Q_{\text{rad}} + Q_{\text{in}} + Q_{\text{vent}} + Q_v$$

$$Q_{\text{tot}} = 14080 + 6080 + 5000 + 4480 + 20520$$

$$Q_{\text{tot}} = 50160 \text{ [W]}$$

* الرشح الحراري
+ حساب درجة الحرارة الأماكن (الفرد) الغير مدفأة والمجاورة لها (الفرد)

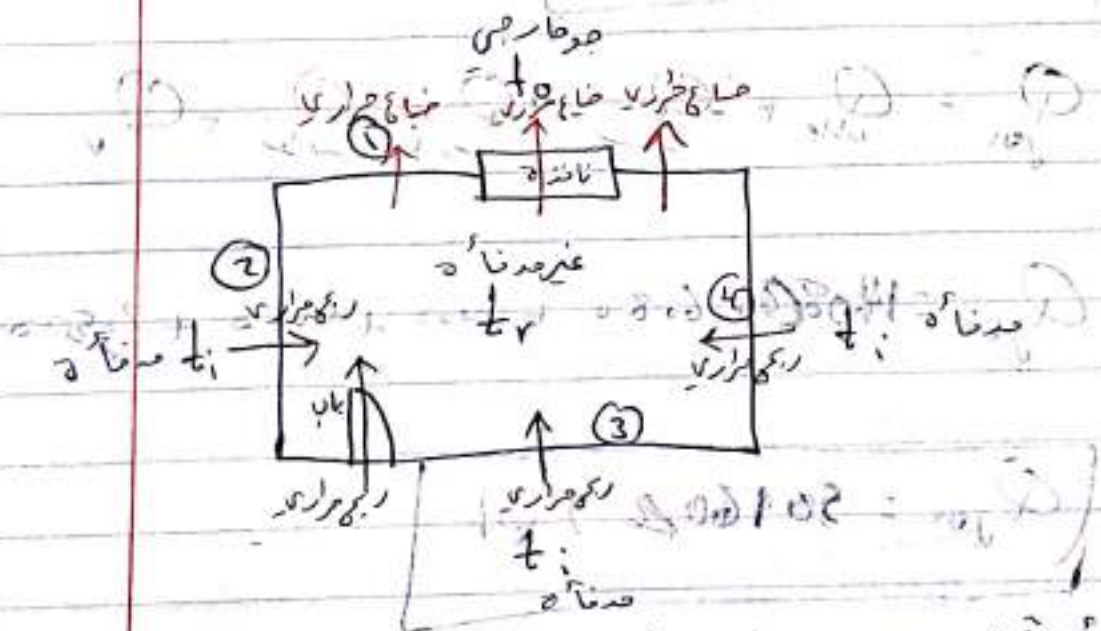
المدفأة

أشترى من الجيد التالي

كمية الحرارة التي تنكسر ما الأماكن المدفأة = كمية الحرارة التي تخسر حوائط الجدران

أي أن

الضائع الحراري للفرد المدفأة = الرشح الحراري للفرد المدفأة



أولاً : حساب الضائع الحراري للفرد

$$Q_1 = A_1 \cdot U_1 \cdot (t_r - t_o) \quad [W]$$

$$Q_2 = A_2 \cdot U_2 \cdot (t_r - t_o) \quad [W]$$

$$Q_r = C_a \cdot \rho_a \cdot V \cdot (t_r - t_o) \quad [W]$$

$$Q_{\text{Total}} = \sum Q = Q_1 + Q_2 + Q_r$$

ثانياً : حساب الرشح الحراري للفرد

$$Q_2 = A_2 \cdot U_2 \cdot (t_i - t_r)$$

$$Q_3 = A_3 \cdot U_3 \cdot (t_i - t_r) \quad A_3 = A_{\text{جدار}} - A_{\text{باب}}$$

$$Q_d = A_d \cdot U_d \cdot (t_i - t_r)$$

$$Q_u = A_u \cdot U_u \cdot (t_i - t_r)$$

$$\text{قن } Q_c = A_c \cdot U_c \cdot (t_i - t_r)$$

$$\text{ارض } Q_g = A_g \cdot U_g \cdot (t_i - t_r)$$

$$Q'_{\text{total}} = \sum Q = Q_2 + Q_3 + Q_d + Q_u + Q_c + Q_g$$

بتطبيق المعادلة السابقة ،

$$Q_t = \frac{Q'}{t_r}$$

لم نجد صيغة

* اختيار درجة الحرارة الخارجية (t_o)

نقيد دوماً تلك الأصفر درجة حرارة خارجية لتغطية كامل أيام الشتاء ومنه
المراجع الأمريكي ASHRAE « 4 - 2 - 2 - 0 »

* اختيار درجة الحرارة الداخلية (t_i)

نقيد تلك طبيعة المكان المطلوب

t _i [°C]	المكان
20	غرف الطعام وكلوك وفرن النوم وغرف المرضى والمكاتب
18	قاعات المحاضرات والصفوف
15 ²	أماكن عبادة - مقاصد - محلات
12	بيوت درج
18	المطابخ
25	الحمامات
20	المطاعم
18	المخازن وحلات بيع وحلات تجارة
15 و 18	ورشة د معال
24	غرف عمليات

عند أربع الحرارة

للمبادل الخطي $Q'_1 = A_1 \cdot U_1 \cdot \Delta t$
 عند الترتيب الأولي $Q'_1 = (2 \times 3) \cdot 2,8 \cdot (20 - t_r)$

للمبادل الخطي للمرتبة الثانية $Q'_2 = A_2 \cdot U_2 \cdot \Delta t$
 $Q'_2 = (2 \times 3) \cdot 2,8 \cdot (18 - t_r)$

للمبادل الخطي للمرتبة الثالثة $Q'_3 = A_3 \cdot U_3 \cdot \Delta t$
 $Q'_3 = (2 \times 3) \cdot 2,8 \cdot (15 - t_r)$

للمبادل $Q'_4 = A_4 \cdot U_4 \cdot \Delta t$
 $Q'_4 = 2 \cdot 2,8 \cdot (15 - t_r)$

$$Q'_+ = Q'_1 + Q'_2 + Q'_3 + Q'_4$$

كمية الحرارة الممتصة = كمية الحرارة التي تفقد في الترتيب

$$Q_+ = Q'_+$$

$$2,33 \cdot 48 \cdot 10^{-4} t_r + 6,4 \cdot 8 \cdot 10^{-4} t_r + 1026 \cdot 12 \cdot 10^{-4} t_r =$$

$$6 \times 2,8 (20 - t_r) + 6 \times 2,8 (18 - t_r) + 4 \times 2,8 (15 - t_r) + 2 \cdot 2,8 (15 - t_r)$$

$$4,120 t_r = 890,4 - 50,4 t_r$$

$$54,52 t_r = 890,4 \Rightarrow t_r = 16,33 [^\circ] < 17 [^\circ]$$

طلب اضافي 1

(2) ما هي درجة حرارة السطح الداخلي للعدس والخارجي اذا كانت مقارنة

السطح الداخلي $R_i = 0,173 \text{ [m}^2\text{/v]}$

$$Q_o = A_o \cdot U_o \cdot \Delta t = \alpha_i \cdot A_i \cdot \Delta t$$

$$(12 \times 31 - 8 \cdot 10^{-4}) \cdot 2,33 \cdot (6,33 - 0) = \frac{1}{0,173} \cdot ((2 \times 31) - 8 \cdot 10^{-4}) \cdot (6,33 - t_i)$$

$$228,263 = 796,479 - 48,774 t_i$$

$$48,774 t_i = 568,216$$

$$t_i = 11,65 \text{ (}^\circ\text{C)}$$

* مسألة 2 - 1

امسب درجة حرارة الغرفة (A) الغير مدفأة والمجاورة لها مكان

مدفأة عملاً بأن التربة ملاصقة لتربة درجة حرارة 10°C

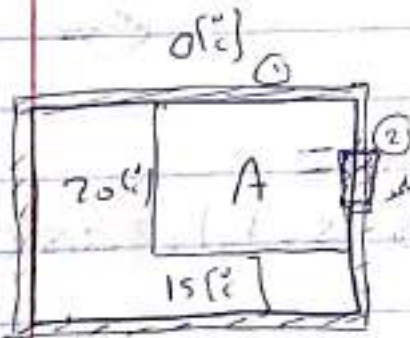
وسطح مرفأ الجوخ خارجي درجة حرارته 0°C عملاً بأن درجة حرارة

شدة الاقمار بالساعة 2 مرة ما يساوي الغرفة $5 \times 4 \text{ m}$ وارتفاعها 3 m

مكتوبة الاقمار (الوقت) $1,2 \text{ [h]}$ و $U = 2 \text{ [W/m}^2\text{K]}$

الحل

1) نكتب الضائع اكراري



$$Q_1 = U_1 \cdot A_1 \cdot \Delta t$$

$$Q_1 = 2 \times (5 \times 4) \times (t_v - 0)$$

$$Q_2 = U_2 \cdot A_2 \cdot \Delta t$$

$$Q_2 = 2 \times (5 \times 4) \times (t_v - 0)$$

للجدران والممرز للعدس والخارجي

$$Q_3 = U_3 \cdot A_3 \cdot \Delta t$$

$$Q_3 = 2 \times (5 \times 5) \times (t_v - 0)$$

$$Q = u \cdot A \cdot \Delta t$$

$\frac{A_{2,1}}{2}$

$$Q_u = P_a \cdot C_a \cdot V \cdot \Delta t$$

$$Q_v = 1,2 \cdot 1036 \cdot \frac{5 \times 4 \times 2}{3600} \times (t_r - 0)$$

$$\Rightarrow Q_+ = 40 t_r + 40 t_r + 50 t_r + 68,4 t_r$$

② حساب السرج الكراسي

للمحاور المحاور للزمن: $Q'_1 = u_1 \cdot A_1 \cdot \Delta t$
 $Q'_1 = 2 \times (5 \times 4) \times (20 - t_r)$

للمحاور المحاور للزمن: $Q'_2 = u_2 \cdot A_2 \cdot \Delta t$
 $Q'_2 = 2 \times (5 \times 4) \times (15 - t_r)$

للمحاور المحاور للزمن: $Q'_3 = u_3 \cdot A_3 \cdot \Delta t$
 $Q'_3 = 2 \times (5 \times 5) \times (10 - t_r)$

$$Q'_+ = (800 - 40 t_r) + (600 - 40 t_r) + (500 - 50 t_r)$$

$\Rightarrow$

$$Q_+ = Q'_+$$

$$40 t_r + 40 t_r + 50 t_r + 68,4 = (800 - 40 t_r) + (600 - 40 t_r) + (500 - 50 t_r)$$

$$198,4 t_r = 1900 - 130 t_r$$

$$328,4 t_r = 1900$$

$$t_r = 5,786 \text{ [s]}$$

* مسألة 3 -

يراد تهوية الغرفة المبينة جانباً باستعمال المنفاث ،
أبعاد الغرفة $15 \times 10 \times 4$ وارتفاعها 4 ، أبعاد النوافذ 2×2 وعدد النوافذ
(6) ، أبعاد الباب 2×2

معامل انتقال الحرارة الكلي U

الجدران الخارجية أو الداخلية $U = 1,8 \text{ [W/m}^2\text{K]}$

السقف معرض للجو الخارجي $U = 2,2 \text{ [W/m}^2\text{K]}$

النوافذ معرضة للجو الخارجي $U = 5,4 \text{ [W/m}^2\text{K]}$

الباب مثل الجدران الداخلية $U = 2 \text{ [W/m}^2\text{K]}$

- درجة حرارة الغرفة 20°C ، درجة حرارة الجو الخارجي -2°C

- درجة حرارة الغرف المجاورة $+10^\circ\text{C}$

- الأرضية التربة مباشرة درجة حرارتها 10°C ومعامل انتقال حرارة

الأرض $U = 1 \text{ [W/m}^2\text{K]}$

معامل تهوية الهواء المحسوب بمعدل مرة واحدة من حجم الصالة بالساعة
المطلوب :

1- حساب الضائع الحراري لهذه الغرفة ونظمها فيما بعد

2- حساب عدد مقاطع المنفاث اللازم إذا كان المقطع الواحد يعطي $140 \text{ [m}^3\text{)]}$

$\rho_a = 1,2 \text{ [kg/m}^3\text{]}$ ، $C_a = 1036 \text{ [J/kgK]}$ ،

$t_o = -2^\circ\text{C}$

الحل :

أبعاد الغرفة $15 \times 10 \times 4$

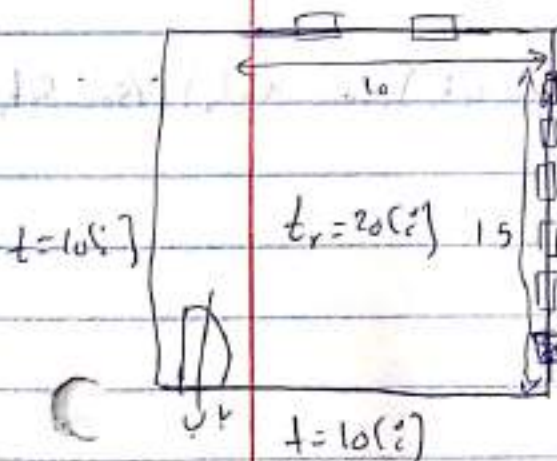
السطح $A_{\text{سطح}} = 2 \times 1 = 2 \text{ [m}^2\text{]}$ عدد (6)

السطح $A_{\text{سطح}} = 2 \times 2 = 4 \text{ [m}^2\text{]}$

للجدران الخارجية والداخلية $U = 1,8$ للباب $U = 2,2$ للنوافذ $U = 5,4$

$U_{\text{أرض}} = 1$ $U_{\text{باب}} = 2$

$n = 1$ $t_{\text{تربة}} = 10^\circ\text{C}$



مساحت سطح انتقال حرارت

$Q_1 = U_1 \cdot A_1 \cdot \Delta t$
 $= 1,8 \cdot ((10 \times 4) - 2(2 \times 1)) \cdot (20 - (-2))$
 $Q_1 = 1425,6 \text{ [W]}$

$Q_2 = U_2 \cdot A_2 \cdot \Delta t$
 $= 1,8 \cdot ((15 \times 4) - 4(2 \times 1)) \cdot (20 - (-2))$
 $Q_2 = 2059,2 \text{ [W]}$

$Q_3 = U_3 \cdot A_3 \cdot \Delta t$
 $= 2,2 \cdot (10 \times 15) \cdot (20 - (-2))$
 $Q_3 = 7260 \text{ [W]}$

$Q_v = \rho_a \cdot (a \cdot v) \cdot \Delta t$
 $= 1,2 \cdot 1026 \cdot \frac{10 \times 15 \times 4 \times 1}{3600} \cdot (20 - (-2))$
 $Q_v = 4514,4 \text{ [W]}$

~~$Q_{\text{total}} = Q_1 + Q_2 + Q_3 + Q_v$~~
 ~~$= 1425,6 + 2059,2 + 7260 + 4514,4$~~
 ~~$= 15259,2 \text{ [W]}$~~



~~$Q_4 = U_4 \cdot A_4 \cdot \Delta t$~~
 ~~$= 1,8 \cdot (15 \times 4) \cdot (20 - 10)$~~
 ~~$Q_4 = 1080 \text{ [W]}$~~

$Q_4 = U_4 \cdot A_4 \cdot \Delta t$
 $= 1,8 \cdot (15 \times 4) \cdot (20 - 10)$
 $Q_4 = 1080 \text{ [W]}$

$$Q_5 = U_5 \cdot A_5 \cdot \Delta t$$

$$= 2 \times 4 \times (20 - 10)$$

$$Q_5 = 80 \text{ [W]}$$

$$Q_6 = U_6 \cdot A_6 \cdot \Delta t$$

$$= 1,8 \cdot (110 \times 4) \cdot (20 - 10)$$

$$Q_6 = 648 \text{ [W]}$$

$$Q_7 = U_7 \cdot A_7 \cdot \Delta t$$

$$= 1 \cdot (10 \times 15) \cdot (20 - 10)$$

$$Q_7 = 1500 \text{ [W]}$$

$$Q_T = 18567 \text{ [W]}$$

(2) عدد مكثفات = $\frac{\text{المجموع الكلي}}{\text{استطاعة المكثف الواحد}}$

$$= \frac{18567}{140} = 132,6$$

$$\hat{=} 133 \text{ مكثفات}$$

* الحزل الحراري *

- تعريف الحزل الحراري

هو استخدام مواد لها خواص تساعد في الحد من تسرب الحرارة من داخل المبنى إلى الخارج، ومن داخله إلى الخارج، أو يمكن تقسيم الحرارة التي تخترق المبنى والتي يفترض التخلص منها إلى قسمين: التكييف للحفاظ على درجة الحرارة الملائمة إكالاته أنواعه:

- 1- الحرارة التي تخترق الجدران والأسقف والأرضيات.
- 2- الحرارة التي تخترق النوافذ والأبواب والفتحات الأخرى.
- 3- الحرارة التي تسفل عبر فتحات التهوية.

مقدار الحرارة التي تخترق الجدران والأسقف في أيام الصيف نسبة 60 ÷ 70 من الحرارة المراد إزالتها بأجهزة التكييف وأما الباقية تأتي من النوافذ وفتحات التهوية.

وتقدر نسبة الطاقة الكهربائية المستهلكة من الصيف لتبريد المبنى حوالي 60% من كامل الطاقة الكهربائية المستهلكة ومن هنا تنبع أهمية العزل الحراري لتخفيض استهلاك الطاقة الكهربائية المستهلكة من التكييف وذلك للحد من تسرب الحرارة خلال الجدران والأسقف وذلك لتخفيض الحمل الكهربائي للملائم للحد من تقليل التكلفة.

- فوائد العزل الحراري:

- 1- ترشيد استهلاك الطاقة الكهربائية أثناء عمل التبريد والتدفئة نسبة قد تصل ما 30 ÷ 40%.

- 2- ترشيد استهلاك الوقود المستخدم في التدفئة نسبة قد تصل إلى حوالي 50 ÷ 60%.

- 3- حماية العناصر الإنشائية للمبنى والحفاظ على الأسلاك من تغيرات درجة الحرارة.

- 4- رفع مستوى الراحة والسلامة الصحية لسكني المبنى.

5- تخفيض تكاليف مرور أجهزة التكيف والتدفئة من خلال تخفيض استطاعتها

6- التقليل من التلوث البيئي والانبعاثات الكربونية والضغط

- الشروط الدامجة توفرها في العزل الحراري

1- أنه تكون المادة العازلة ذات معامل انتقال حراري بالتوصيل منخفض

$$\lambda = 0.03 \text{ إلى } 0.08 \text{ و } \alpha = 0.0001 \text{ إلى } 0.0005$$

2- أنه تكون على درجة عالية في مقاومة لنفوذ الماء والهواء

3- أنه تكون على درجة عالية في مقاومة للاشتعال والحرارة

4- أنه تكون على درجة عالية في مقاومة للاجهادات الناتجة عن التغيرات

الكبيرة في درجات الحرارة

5- أنه تكون ذات خواص ميكانيكية جيدة كارتفاع معامل المقاومة للانحناء

ومعامل المقاومة للتكسير

6- أنه تكون مقاومة للحريق

7- ألا يتجلى عند الضرر حدوث فتحات مقاومة للكهرباء والعفن

والتي قد تليق لها اختلالات في

8- أنه تكون ذاتية الاشتعال على المدى الطويل وقابلة القابلية للتدوير

التخلص تحت تأثير العوامل الجوية والمناخية المحيطة

9- أنه تكون مقاومة للتفاعلات والتغيرات الكيميائية

10- أنه تكون سهلة التركيب

11- أنه تكون مطابقة للمواصفات القياسية العالمية

- تأثير موضع العازل الحراري على الاختلافات الحرارية

أ- عزل خارجي

في الحالات التي يتم فيها وضع طبقة عازلة في الخارج الحراري

في الجانب الداخلي من العنصر الإنشائي مع وضع طبقة عازلة

عازلة للحرارة في الخارج، فإنه الطبقة الداخلية تقوم

بمقاومة الحرارة الداخلية أثناء تدفئة المكان واقتدار

والاصفاطية

بما تقوم الطبقة الخارجية (العارضة) بإقامة انتقال الحرارة المختزنة
إلى الخارج والحدولة دورته فقد استمررت وتكون كمية المختزنة للحرارة
من هذه الحالة كبيرة ، إلا أن هذه الحرارة المختزنة تنبعث ثانية
إلى داخل البناية فترت تدفق أجهزة التفتت عن العمل مما سبب لعدم
مقاومة الجدران الداخلية رائياً لفترة من الزمن
أما في فصل الصيف :

فإن الطبقة الخارجية (العارضة للحرارة) تعمل كالحاجز بين الطبقة
الخارجية المرتفعة إلى الداخل ونحيم الطبقة الداخلية من تأثير الحرارة
الخارجية ، من جهة تعمل هذه الطبقة الداخلية كخزان تبريد مستمر للحرارة
الداخلية من البناية ، فتقوم بمقاومة الحرارة الخارجية إلى الداخل
من خلال الأبواب والنوافذ وأعمدةها .

(2) عزل داخلي :

في الحالات التي يتم من خلالها الطبقة الخارجية العازلة
للحرارة إلى الداخل ، فإنها تقوم بزيادة نسبة العزل وتصلية الحرارة وتؤدي
إلى أن تكون أجهزة التفتت والكيف يؤدي إلى سرعة
فقدان الحرارة الداخلية أثناء ارتفاعها .

* المبادلات الحرارية *

- تعريف المبادل الحراري:

هو عبارة عن جهاز يتم فيه نقل الحرارة من الكاسئ الساخن الى الكاسئ البارد

- أنواع المبادلات الحرارية:

1- المبادلات الاربعية:



هي المبادلات التي يتم فيها تبادل الحرارة بين

الكاسئين على شكل سطحين متوازيين وبشكل دوري مثل

$$[t_1 = 10, t_2 = 20, t_3 = 80, t_4 = 85]$$

2- المبادلات المتوازية:



وفي المبادلات المتوازية يتم نقل انتقال الحرارة

من الكاسئ الساخن الى الكاسئ البارد في اتجاه واحد

من جهة واحدة على طول التبريد

بوجه تبريد

3- المبادلات المتبادلة:

هي المبادلات التي يتم فيها تبادل الحرارة بين الكاسئين عبر جدار يفصل

بينهما مثل الكاسئ

وهي ثلاثة أنواع:

- مبادل متوازي:

تكون جريان الكاسئين (ساخن - بارد) بنفس الاتجاه

- جريان عكسي:

تكون جريان الكاسئين (ساخن - بارد) عكس اتجاه بعضهما

- جريان عرضي:

تكون جهة جريان الكاسئين عمودية على بعضهما

المقاوم الأساسية في مساحات المساحات الحرارية

$$Q = K \cdot A \cdot \Delta t$$

K معامل انتقال الحرارة الكلي البسيط

t_1, t_2 : درجة حرارة المائع الساخن والبارد

معادلة الجريان

$$Q = \dot{V}_1 \rho_1 \cdot C_{p1} \cdot \Delta T_1 = \dot{V}_2 \rho_2 \cdot C_{p2} \cdot \Delta T_2$$

$\dot{V} = \frac{Q}{\rho \cdot C_p \cdot \Delta T}$: المعنى والمعادلة الشرطية

سائل ساخن $\Delta t_1 = t_1' - t_1''$ (دائري خارجي)

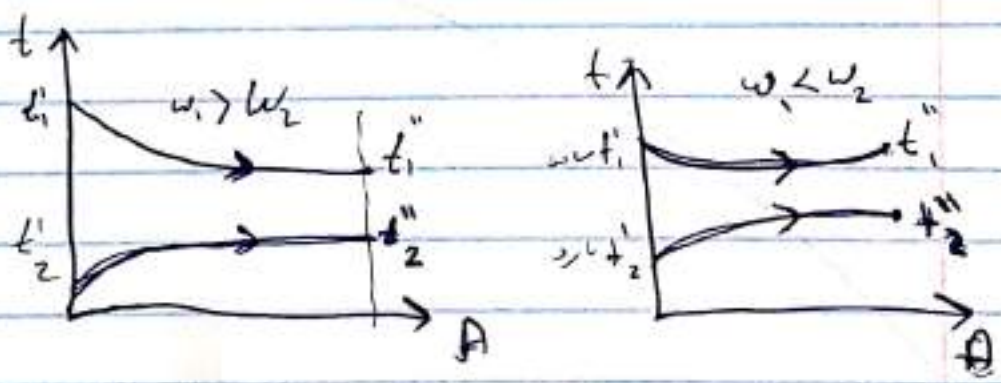
سائل بارد $\Delta t_2 = t_2'' - t_2'$

تبع طبيعة تغير درجة حرارة السائل على امتداد سطح التبادل الحراري

تبع لنوعية الجريان والسبب w_1/w_2

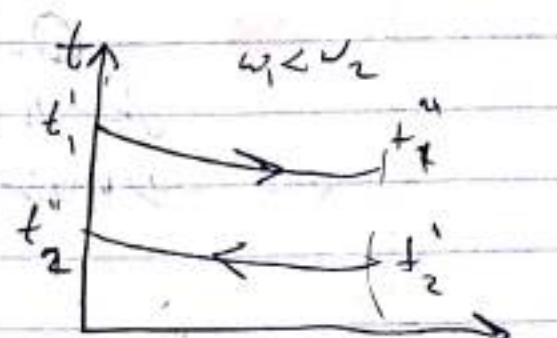
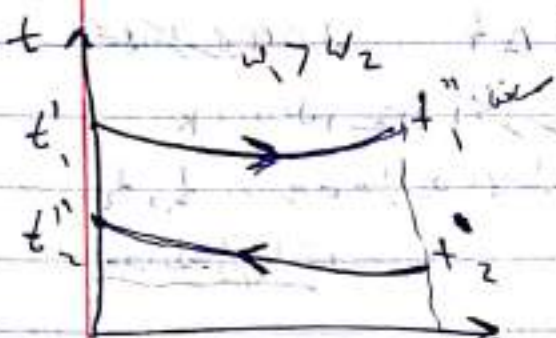
$$\frac{w_2}{w_1} = \frac{\Delta T_1}{\Delta T_2}$$

(P) حالة الجريان المتوازي



في الجريان المتوازي تكون درجة حرارة خروج المائع البارد أقل دوماً من درجة حرارة خروج المائع الساخن

دالة في حالة الجريان المتعاكس



في الجريان المتعاكس تكون درجة حرارة المائع البارد أكبر أو تساوي درجة حرارة المائع الساخن.

عند نفس الشروط

فإن التبادل الحراري في حالة الجريان المتعاكس أفضل من الجريان الموازي.

حسب الحرارة المتبادلة للوحات

