

## تقنية أخذ نماذج هواء من المدخنة Stack sampling Techniques

وتعني كيفية أخذ نماذج من الهواء من المصدر وتحديد كمية الملوثات الهوائية المنبعثة إلى الغلاف الجوي اي بمعنى اخر لتحقيق ما يلي :

- 1) تحديد كمية ونوعية الملوثات الهوائية المنبعثة .
- 2) قياس كفاءة عمل المدخنة .
- 3) لعمل مقارنة الغازات المنبعثة مع مواصفات الطرح .

### أخذ النماذج :

انه من المهم جدا ان يكون النموذج المستحصل يمثل الحالة السائدة للمدخنة ولذلك يجب معرفة اختيار المواقع الملائمة للعينات المطلوبة وبعد اخذ النماذج يتم قياس كل من :

1. الضغط.
2. الرطوبة .
3. مكونات الغازات المنبعثة .
4. قياس درجة الحرارة ضمن المقطع العرضي للمدخنة.
5. قياس سرعة الغازات المنبعثة معدل جريان الغاز او الهواء من المدخنة.

### امكناة اخذ النماذج من المدخنة

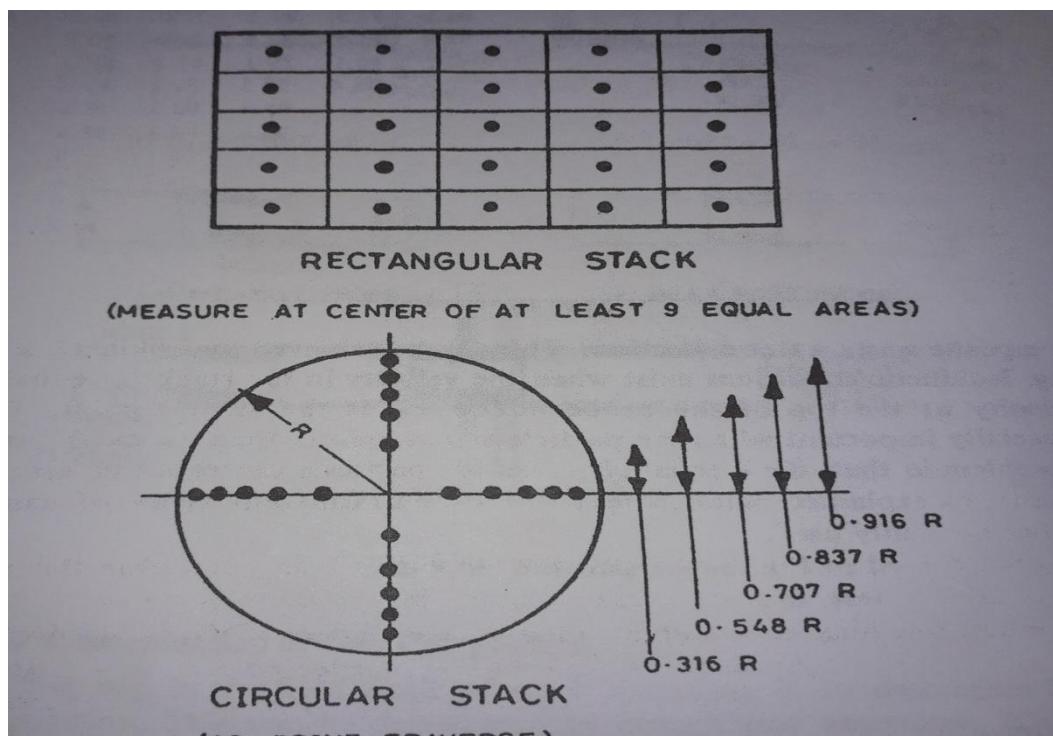
يجب ان تكون العينة قدر الامكان بعيدة عن اي مؤثرات مخلخلة مثل مناطق المنحنيات او التوصيلات او وجود حواجز ومن الافضل ان تكون النماذج بمسافة 5-10 متر من اي عائق.

غالبا يتم اللجوء الى عمل فتحة في المدخنة بقطر 7 - 10 سم لأخذ النماذج وتغلق الفتحة بعد الفحص . لكي نحصل على نموذج مثالي مقارب للواقع فانه يجب اخذ نقاط متاظرة عبر المقطع العرضي للمدخنة بمساحة متساوية وذلك بسبب التغيرات التي تحصل في سرعة درجة حرارة وتركيز الدخان عبر المدخنة . إن عدد النقاط التي تؤخذ منها النماذج موضحة في الجدول ادناه

Cross- section area of stack $m^2$	No. of points
0.2	4
0.2-2.5	12
2.5 and above	20

في حالة كون المدخنة دائرية فانه يتم اللجوء الى رسم الاقطار المتعمدة و بعدها يتم اخذ نقاط على الاقطار وبشكل متباعد من الجدار ولغاية المركز وتبدأ بالتقرب من المركز والى جدر المدخنة من الجهة الثانية ،اما اذا كانت المدخنة مستطيلة الشكل فيتم اللجوء الى تقسيم المقطع

العرضي للدخنة الى مستطيلات صغيرة متساوية بين 12 الى 25 ويتم اخذ العينة في مركز كل مستطيل صغير كما موضح في الاشكال التالية :

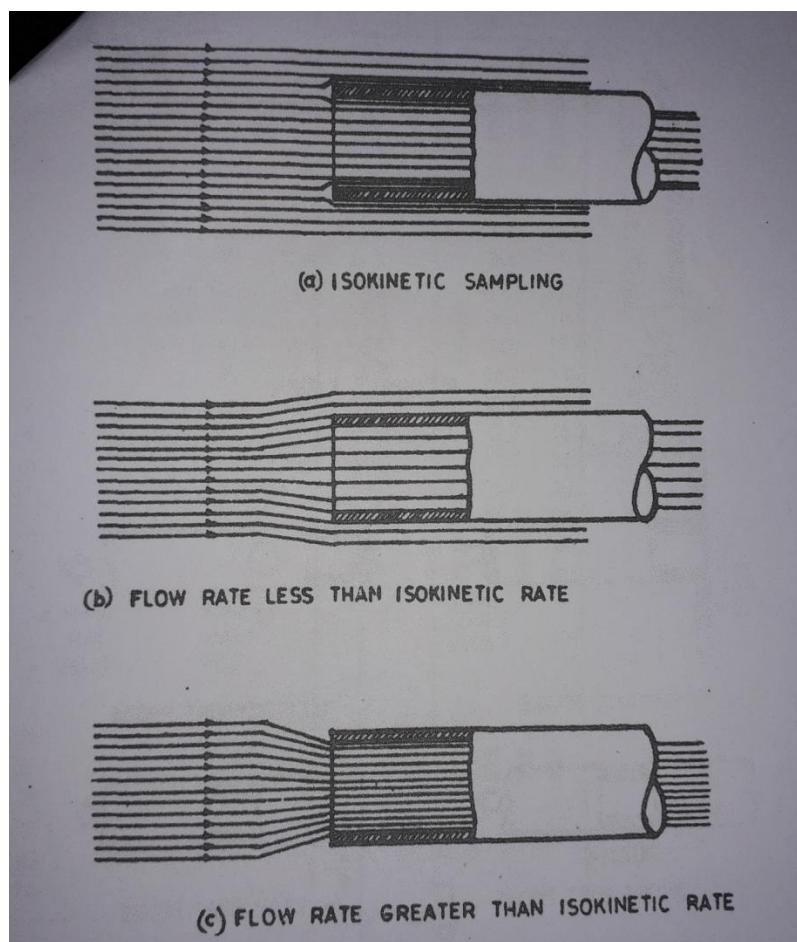


#### تحقيق حالة التطابق او التناظر الحركي للعينات المطلوبة :

يمكن تحقيق حالة التناظر الحركي عندما تكون سرعة الغازات الخارجة من الدخنة هي نفس سرعة الغاز الداخلة الى فتحة انبوب السحب وحاله تساوي السرع هذه مهمة في حالة كون ابعاد دقائق الغازات الخارجة اكثرا من 3 ميكرومتر .

عندما تكون سرعة الغاز المنبعث ضمن فتحة النozل ضمن انبوب اخذ العينة اقل من سرعة الغاز المنبعث مما يتسبب في تطوير اقطار الدقائق الصغيرة وبذلك سوف لا تدخل الى قضيب سحب العينات .

عندما تكون السرعة عند قضيب السحب اعلى من سرعة مجرى الغاز الصاعد فانه سوف يؤدي الى دخول الدقائق الصغيرة بتركيز عال وبذلك يكون النموذج اخف من وزن الغاز الحقيقي كما في الشكل التالي :



### تحديد مكونات الغاز Determination of gas composition

إن أهم عمل في العمل الحقلـي هو تحديد مكونات الغاز المنبعث وهذا يتم تحديده يتم عن طريق جهاز يدعى اورسات orsat حيث يتم تحديد غاز اول وثاني اوكسيد الكاربون وغاز الاوكسجين بينما الباقي يمثل النايتروجين .

(MS )Molecular weight of gas =  $\sum M_x * B_x$

$M_x$  = Molecular weight of  $\text{CO}_2$ ,  $\text{O}_2$ ,  $\text{CO}$  and  $\text{N}_2$  (44, 32, 28 and 28 respectively

$B_x$ : represents % of gases

For example :

If  $\text{CO}_2=40\%$ ,  $\text{O}_2=15\%$ ,  $\text{CO}_2=20\%$  , so the rest is  $\text{N}_2=15\%$

$$\text{MS}=44*0.4+32*0.15+28*0.2+28*0.15=32.2$$

### Determination of moisture content تحديد المحتوى الرطوبى

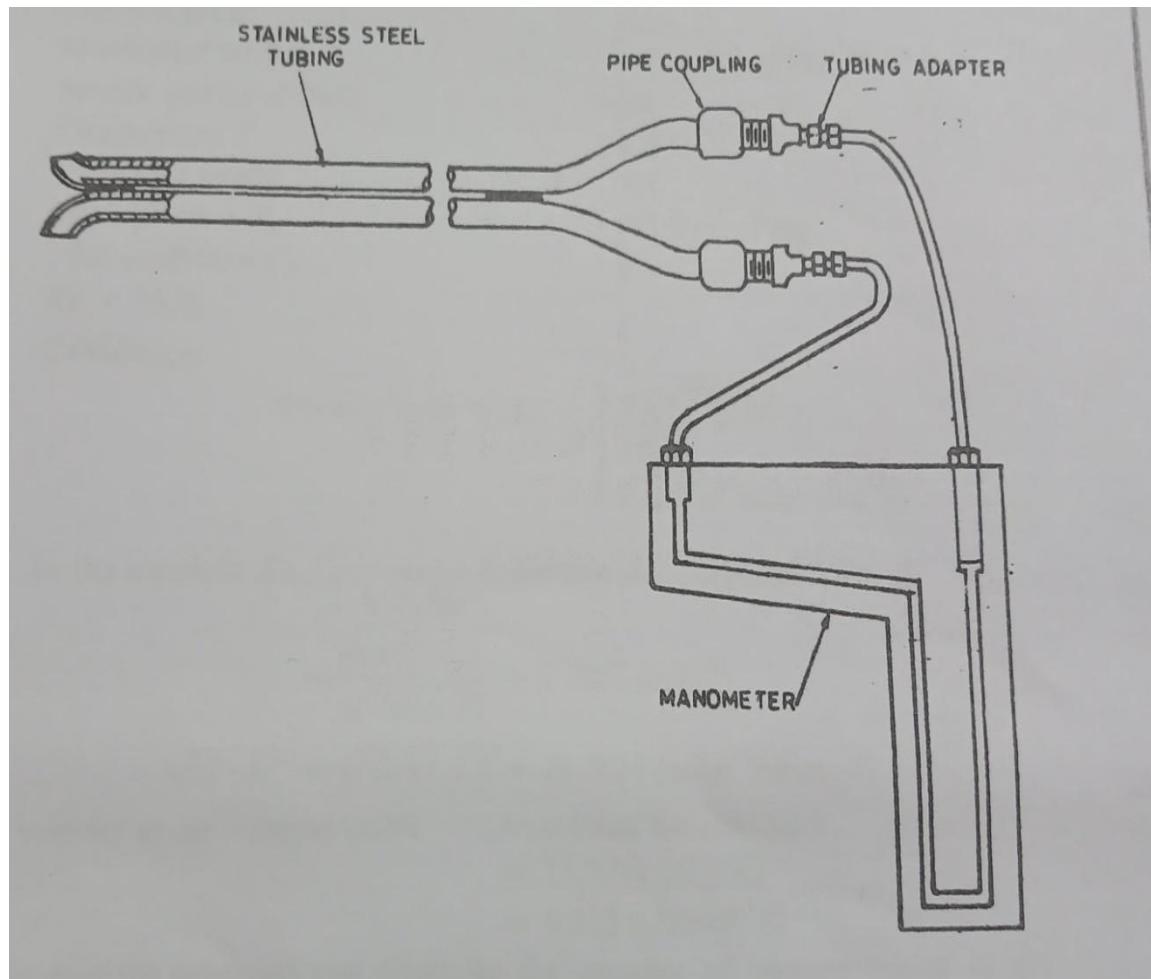
يمكن تحديد المحتوى الرطوبى بإحدى الطرق التالية :

1-Wet bulb and dry bulb temperature technique

2- condenser technique

3- Silica gel tube

وتعتبر الطريقة الاولى الاكثر اعتمادا عندما تكون درجة الرطوبة اقل من 18% ، ولكنها لا تصلح للغازات الحامضية .



تحديد سرعة الغازات الخارجة

يعتبر قياس السرعة مهم جدا لانه من معرفة سرعة الغاز الخارج سوف نتمكن من ايجاد التصريف الخارج عن طريقها . إن من اهم الاجهزه المستخدمة في قياس السرعة هو pitot-tube كما في الشكل ادناه ويكون هذا الجهاز من قضيب فيه رأسان مخالفان بالاتجاه ومرتبط بمانوميتر ويتم تسجيل الفرق بين المانوميتر ويتم حساب السرعة كما يلي :

$$L = C * Q , \quad Q = A * V$$

$L$ = average pollutant mass emission rate from the stack

$C$ = the average stack concentration of the pollutant

$Q$ = the average gas flow rate

$$V = K_p * C_p \left[ \frac{T_s * \Delta p}{P_s * M_s} \right]^{1/2}$$

$\Delta p$  = velocity head mm H2O

$T_s$  = stack temperature درجة حرارة الغاز الخارج من المدخنة

$P_s$  = absolute stack gas pressure mm Hg ضغط الغازات المطلقة الخارجة

$K_p$ = dimension constant ثابت

$C_p$ = pitot coefficient ثابت

$A$ = cross area of the stack المقطع العرضي للمدخنة

$V$ = average velocity of gas معدل سرعة الغاز الخارج من المدخنة

Where ;(  $K_p, C_p, P_s, M_s$  ) are constant

$T_s * \Delta p$  are variables across section of the stack

The velocity thus obtained has to be corrected to standard condition using the equation:

$$\frac{P_1 V_1}{T_1} = \frac{P_2 V_2}{T_2}$$

The velocity is multiplied by the cross section area of the stack to obtain the discharge rate of air from the stack

**EX: given data below , calculate the average velocity of gases**

احسب التصريف الخارج من مدخنة اذا علمت انه تم اخذ البيانات من اربعة نقاط في المقطع العرضي للمدخنة وتم تدوين البيانات في الجدول التالي

Trans. points	Mao. Reading $\Delta H$	Sp. gr	Tem (C°)	Kp	Cp	(Ps) mm Hg	Ms
1	1	0.8	400	34.96	0.9	762	30
2	5.8	0.8	400	34.96	0.9	762	30
3	4.8	0.8	500	34.96	0.9	762	30
4	6.2	0.8	560	34.96	0.9	762	30

**Solution:**

$$\text{Velocity head } (\Delta p) = \Delta H * \text{sp. Gravity}$$

$$= 1 * 0.8 = 0.8 \text{ mm}$$

$$\sqrt{T} * \sqrt{\Delta p} = \sqrt{673 * 0.8} = 23.20$$

$$Kp * Cp = 34.96 * 0.9 = 31.46$$

$$(Ps * Ms)^{1/2} = (762 * 30)^{1/2} = 151.2$$

$$Kp * Cp * \left[ \frac{1}{(Ps * Ms)^{1/2}} \right] = \left[ \frac{34.96 * 0.9}{(762 * 30)^{1/2}} \right] = 0.2081$$

$$\text{Velocity at the transverse points} = 23.20 * 0.2081 = 4.82 \text{ m/s}$$

Trans. points	Mao. Reading $\Delta H$	$\Delta P$ H <sub>2</sub> O	Tem. (T) Kelvin	$(T * \Delta P)^{1/2}$	KpCp	$(PsMs)^{1/2}$	Vel. m/s
1	1	0.8	$400 + 273 = 673$	$(0.8 * 673)^{1/2} = 23.20$	$34.96 * 0.9 = 31.464$	$(762 * 30)^{1/2} = 151.2$	4.82
2	5.8	4.64	$400 + 273 = 673$	$(4.64 * 673)^{1/2} = 55.58$	$34.96 * 0.9 = 31.464$	$(762 * 30)^{1/2} = 151.2$	11.62
3	4.8	3.84	$500 + 273 = 773$	$(3.84 * 773)^{1/2} = 5.48$	$34.96 * 0.9 = 31.464$	$(762 * 30)^{1/2} = 151.2$	11.33
4	6.2	4.96	$560 + 273 = 833$	$(4.96 * 833)^{1/2} = 64.27$	$34.96 * 0.9 = 31.464$	$(762 * 30)^{1/2} = 151.2$	13.37
<b>Aver.</b>							<b>10.29</b>

If stack cross section area = 0.1742 m<sup>2</sup>,

$$\text{Total discharge} = 10.29 * 0.1742 * 60 = 107.6 \text{ m}^3/\text{min}$$