

**УДК 662.69  
662.95**

# **РОЗРАХУНОК ТА КОНСТРУЮВАННЯ ДИМОВИХ КАНАЛІВ І ТРУБ**



**СТЕПАНОВ М. В., к. т. н., доц. КНУБА  
СЕНЧУК М. П., к. т. н., доц. КНУБА**

Сенчук М. П.

**Р**озрахунки та конструювання каналів димо-відведення виконуються з метою уникнення порушень у роботі димових каналів та відвернення шкідливого впливу на здоров'я людей. Продукти горіння палива в установках для нагрівання води необхідно надійно вивести та розсіяти в атмосфері. Помилки в розрахунках розмірів димових каналів, аеродинамічного опору тракту димовидалення, інтенсивності охолодження димових газів можуть привести до порушення режиму експлуатації котельної установки.

Недостатня величина розрідження в топці може бути причиною неповного згоряння палива через нестачу повітря. При цьому утворюється окис вуглецю, шкідливий для людей та небезпечний для роботи котельної установки. При дуже малому розрідженні в топках газових котлів можливе викидання полум'я через отвори для спостереження.

Надлишкове розрідження також шкідливе через те, що сприяє підсмоктуванню холодного повітря в топку. В результаті збільшуються втрати теплоти з газами, що видаляються, а температура в топці знижується. Крім того, підвищене розрідження в топці може бути причиною відривання полум'я від газового пальника. Велике розрідження є сприятливим тільки для провітрювання топки та димоходу.

На величину розрідження впливає атмосферний тиск та температура зовнішнього повітря, а іноді й швидкість вітру, який при неправильному конструюванні димового каналу може спровокувати зворотню тягу, тобто направити димові гази в протилежному напрямку їх руху. Для нормальної роботи газових приладів у місці виходу продуктів згоряння з котла необхідно підтримувати розрідження, яке відповідає типу водогрійного приладу. Мінімально необхідне розрідження перед га-

зовим котлом  $\Delta p_{газ}$ , коефіцієнт надлишку повітря  $\alpha$  та температура продуктів горіння  $t_r$  деяких газових приладів наведені в таблиці:

Газовий прилад	Номінальне теплове навантаження, $Q$ , кВт	Мінімальне розрідження, $\Delta p_{газ}$ , Па	Коефіцієнт надлишку повітря, $\alpha$	Температура димових газів, $t_r$ , °C	Температура точки роси, $t_{t.p.}$
Ємнісний водонагрівач: АГВ-80м	6,95	1	3	110	42
АГВ-120	13,95	2	2,5	150	46
Опалювальна піч	16	2	2	150	49
Vitopend 100 (Vissman)	10,5... 24	3	2... 2,5	97... 124	48
КС-Г	7... 25	1,5... 12	2... 2,5	150	49
Укрінтерм – 13 (Укрінтерм)	13	4	1,7	110	
Богдан – 50 (Укрінтерм)	44	4	1,9... 2,4	110	

Температура газів за котлами малої потужності лежить в межах 110...160°C. Не можна допускати зниження цієї температури до значення меншого, ніж точка роси, тобто температури, при якій водяні пари, які є в димових газах, починають конденсуватись. Утворення вологи в димових каналах недопустиме через швидку корозію металічних елементів і димових труб, особливо, якщо в димових газах є сірнистий газ. Необхідно

враховувати, що при спалюванні 1 м<sup>3</sup> природного газу утворюється близько 2 м<sup>3</sup> водяної пари. Точка роси для димових газів знаходиться в межах 41...61 °C, тому для попередження конденсації температуру газів перед димовою турбою підтримують не нижче 100...120 °C.

Відома німецька фірма Schiedel в конструкованні димохідних систем наводить графік залежності температури точки роси димових газів від виду палива (рис.1) та звертає увагу спеціалістів на те, що сучасні водогрійні установки закордонного виробництва в більшості мають низькі температури димових газів, тобто є підвищений ризик їх наближення до точки роси і конденсації водяної пари.

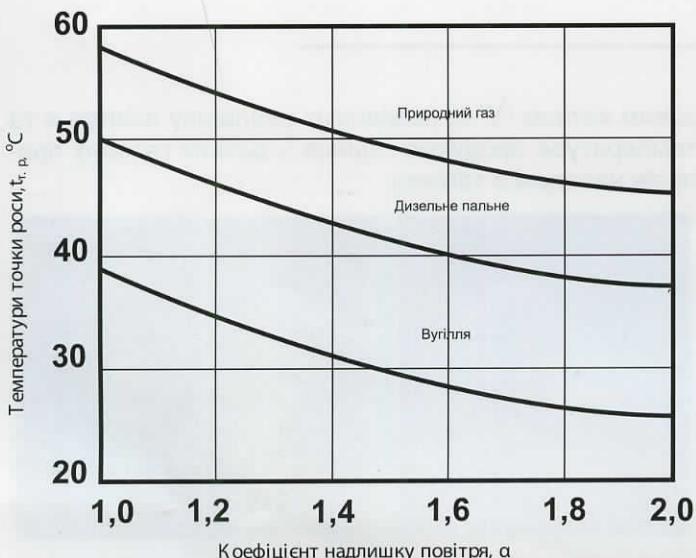


Рис. 1. Залежність температури точки роси димових газів від виду палива та коефіцієнтів

Розрахунок димоходів для газових котлів. При розрахунку димоходу визначають в першу чергу розмір поперечного перерізу димових каналів та приєднувальної труби, а також величину розрідження перед водогрійними приладами. Поперечний переріз спочатку задають за оптимальною швидкістю газів 1,5...2 м/с. Детальний розрахунок об'єму димових газів наведить А. А. Іонін [1]. Орієнтовно об'єм вологих продуктів спалювання газу дорівнює  $V_r = 10 \dots 12 \text{ м}^3/\text{м}^3$ . Площа поперечного перерізу димоходу опалювального котла чи водогрійного приладу потужністю 20...30 кВт повинна бути не меншою 150 см<sup>2</sup>. Діаметр приєднувальної труби приймається рівним 125...130 мм. Правильність прийнятого рішення перевіряють за величиною розрідження перед водогрійним котлом.

Тяга визначають за рівнянням:

$$\Delta p_T = 0,345H \left( \frac{1}{273 + t_3} - \frac{1}{273 + t_r} \right) P_{\text{бар}} \quad (1)$$

де  $\Delta p_T$  – тяга, яку утворює димова труба чи димохід,  $P_a$ ;  $H$  – висота димоходу, димової труби, вертикальної ділянки з'єднувальної труби, м;  $t_3$  – температура зовнішнього повітря, оточуючого середовища, °C;  $t_r$  – середня температура димових газів, °C;  $P_{\text{бар}}$  – барометричний тиск, Па.

Для визначення середньої температури газу необхідно знати зниження їх температури  $\Delta t$  через охолодження в димових каналах, яке можна розрахувати за формуллю:

$$\Delta t = \frac{t_{\text{вх}} - t_{\text{н.с}}}{\frac{0,384Q_{\text{п.с}}}{kF_{\text{в.п}}} + 0,5} \quad (2)$$

де  $t_{\text{вх}}$  – температура димових газів на вході в димохід, в димову трубу, °C;  $t_{\text{н.с}}$  – температура середовища навколо димоходу, °C;  $Q_{\text{п.с}}$  – витрата продуктів спалювання через димохід, м<sup>3</sup>/год, віднесена до нормальних умов;  $k$  – коефіцієнт тепlop передачі стінок димоходу, віднесенний до внутрішньої поверхні, Вт/(м<sup>2</sup> °C);  $F_{\text{в.п}}$  – площа внутрішньої поверхні димоходу, м<sup>2</sup>.

Коефіцієнти тепlop передачі  $k$ , Вт/(м<sup>2</sup> °C), димоходів та приєднувальних труб можна приймати такими:

Зовнішня димова труба з товщиною стінки 1 цеглина і поперечним перерізом каналу $\frac{1}{2} \text{ ц} \times \frac{1}{2} \text{ ц}$ $1 \text{ ц} \times 1 \text{ ц}$	3,95...4,53 3,25...3,72
Димохід з товщиною стінки півцеглинни, розміщений в цегляній стіні над покрівлею	2,32...2,56 3,13...3,48
Неутеплена стальна з'єднувальна труба	3,48...3,65
Стальна труба, ізольована шаром азбесту товщиною 2 мм	2,90...3,84

Орієнтовні значення зменшення температури димових газів на 1 м димоходу: в цегляному каналі внутрішньої стіні – 2...6 °C; в цегляному димоході ззовні будинку – 3...7 °C; в стальній з'єднувальній трубі – 6...12 °C.

Розрідження перед газовим котлом визначається за формулою:

$$\Delta p_{\text{газ}} = \Delta p_T - (\Delta p_{\text{тер}} + \Delta p_{\text{мо}}) \quad (3)$$

де  $\Delta p_{\text{тер}}$ ,  $\Delta p_{\text{мо}}$  – втрати тиску на тертя та в місцевих опорах під час руху димових газів, Па, які розраховуються за формулами:

$$\Delta p_{\text{тер}} = \lambda \frac{l}{d} \cdot \frac{\rho v^2}{2} \cdot \frac{273 + t_{\text{сеп}}}{273} \quad (4)$$

$$\Delta p_{\text{мо}} = \sum \xi \frac{\rho v^2}{2} \cdot \frac{273 + t_{\text{сеп}}}{273} \quad (5)$$

де  $\lambda$  – коефіцієнт тертя, приймається: для цегляних каналів і труб  $\lambda=0,04$ ; для стальних оцинкованих труб  $\lambda=0,02$ ; для металевих окислених труб  $\lambda=0,04$ ;  $l$  – довжина розрахункової ділянки, м;  $d$  – внутрішній діаметр, м, для каналів і труб прямокутного переріз еквівалентний діаметр;  $v$  – швидкість газів, які відводяться, приведена до нормальних умов, м/с;  $\rho$  – густота на газів, кг/м<sup>3</sup>;  $t_{\text{сеп}}$  – середня температура газів в розрахунковій ділянці, °C;  $\sum \xi$  – сума коефіцієнтів місцевих опор.

Для розрахунків димоходів можна приймати такі значення коефіцієнтів місцевих опор  $\xi$ :

Вхід у з'єднувальну трубу	0,5
Поворот під кутом 90°	0,9
Раптове розширення потоку при вході в цегляний димохід та поворот під кутом 90°	1,2
Вихід з димоходу з зонтом	1,5...2,5

Таким чином, для розрахунку димового каналу чи димової труби, якщо задані параметри внутрішнього і зовнішнього повітря ( $t_b$ ,  $t_3$ ,  $p_{\text{бар}}$ ), теплова характеристика водогрійного котла ( $Q$ ,  $\Delta p_{\text{газ}}$ ,  $t_r$ ,  $a$ ,  $t_{t,p}$ ) та характеристика палива, необхідно:

1. Прийняти конструктивні розміри димоходу з врахуванням нормативних вимог [2, дод. Ж] (від кожного газового приладу продукти спалювання відводять окремим димоходом в атмосферу, вертикальна ділянка приєднувальної труби повинна бути не меншою 0,5 м, загальна довжина горизонтальних труб не повинна бути більшою 3,0 м, мінімальна висота димової труби 5,0 м тощо).

2. Розрахувати зменшення температури димових газів на всіх внутрішніх і зовнішніх ділянках димоходу за формулою (2) та загальне охолодження газів, визначити їх температуру в кінці димоходу і порівняти з температурою точки роси.

3. Розрахувати тягу на всіх вертикальних ділянках димоходу за формулою (1) та сумарну тягу, яку створює димохід.

4. Визначити втрати тиску на тертя в приєднувально-му патрубку і в димоході, в місцевих опорах та сумарну втрату тиску.

5. Визначити фактичне розрідження, створюване перед газовим приладом за формулою (3) і порівняти його з мінімально необхідним.

Рекомендації щодо розрахунку і конструювання систем видалення продуктів спалювання твердого палива наведені в Р. В. Щекіна, С. М. Кореневського [3].

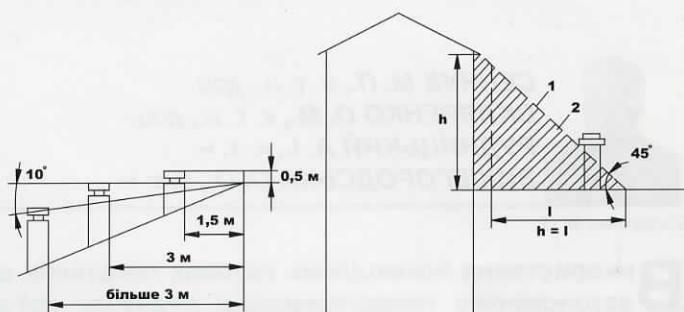


Рис. 2. Схема розміщення димових труб

1 – умовна площа під кутом 45° до горизонту;  
2 – зона вітрового підпору.

При конструюванні димових каналів і труб може бути доцільним в окремих випадках використання досвіду кримських науковців в проєктуванні димових труб у вигляді пакета з 3-4 окремих сталевих теплоізольованих труб, що збільшує їх стійкість (див. Гуржий В. И. Оригинальные решения дымовых труб в Крыму // Нова тема. – № 2. – 2005.)

## СПИСОК ЛІТЕРАТУРИ

- Ионин А. А. Газоснабжение: Учебник для ВУЗов – М.: Стройиздат, 1981 – 415 с.
- ДБН В 2.5 – 20 – 2001. Газопостачання – К.: Держбуд України, 2001. – 254 с.
- Щекін Р. В., Кореневский С. М., Бем Г. Е. и др. Справочник по теплоснабжению и вентиляции. Кн. 1 – К.: Будівельник, 1968. – 440 с.