

$$Q_{CCR} = K_{BX} \frac{T_C}{T} \frac{1}{K_{CR}} \frac{P - P_{PB}}{P_C} \left( \frac{\Delta P}{\rho_{BG}} \right)^{0.5}; \quad (26)$$

$$Q_{CCR} = K_{BX} \frac{T_C}{T} \frac{1}{K_{CR}} \left( \frac{P}{P_C} - \frac{\rho_{PB}}{\rho_{SPB}} \frac{T}{T_C} K_{PB} \right) \left( \frac{\Delta P}{\rho_{BG}} \right)^{0.5}; \quad (27)$$

$$Q_{CCR} = K_{BX} \frac{T_C}{T} \frac{1}{K_{CR}} \left( \frac{P}{P_C} - \varphi \frac{\rho_{HPB}}{\rho_{SPB}} \frac{T}{T_C} K_{PB} \right) \left( \frac{\Delta P}{\rho_{BG}} \right)^{0.5}, \quad (28)$$

де  $\rho_{BG}$  - густина вологого природного газу при РУВ методика розрахунку якої наведена в [6].

Розрахункові формули (6), (9), (13)  $\div$  (16) і (25)  $\div$  (28) можуть бути використані у новому нормативному документі з вимірювання витрати природного газу методом змінного перепаду тиску, що розробляється тепер на базі ISO 5167 - 2003.

1. Гази горючі природні, що подаються у магістральні газопроводи. Технічні умови ТУ У 320.00158764.007-95.-К: Український НДІ природних газів, 1995. - 12 с. 2. Повідомлення № 1-2000 про зміни ТУ У 320.00158764.007-95. Гази горючі природні, що подаються у магістральні газопроводи.-

К: Український НДІ природних газів, 2000. - 3 с. 3. Гази горючі природні, що подаються з родовищ в промисловість та окремим споживачам. Технічні умови ТУ У 320.00158764.008-95.-К: Український НДІ природних газів, 1995. - 12 с. 4. Гази горючі природні родовищ України для промислового та комунально-побутового призначення. Технічні умови ТУ У 320.00158764.033-2000.-К: Український НДІ природних газів, 2000. - 9 с. 5. Крук І.С., Курило Я.В., Крук О.І. Методика розрахунку вологості природного газу при визначенні його кількості Методи та прилади контролю якості. - 2001. -№7- С. 100 - 102. 6. Крук І.С., Курило Я.В., Крук О.І. Методика визначення густини насиченого парами води природного газу при від'ємних температурах Методи та прилади контролю якості. - 2002. -№8- С. 55 – 57. 7. ГОСТ 5542-87. Газы горючие природные для промышленного и коммунально-бытового назначения. Технические условия.-М.: Изд-во стандартов, 1987. -5 с. 8. РД 50-213-80. Правила измерения расхода газов и жидкостей стандартными сужающими устройствами.-М.: Изд-во стандартов, 1982. -319 с.

УДК 681.121

## ПОВЫШЕНИЕ ЧУВСТВИТЕЛЬНОСТИ ОПТИЧЕСКОГО МЕТОДА ИЗМЕРЕНИЯ РАСХОДА ПРИРОДНОГО ГАЗА

© Мощенко И. А., 2005

Харьковский национальный университет радиоэлектроники

**Наведено фізичний і математичний опис запропонованого автором високоточного безконтактного методу вимірювання витрати природного газу для трубопроводів великих діаметрів, основаного на оптичних принципах контролю газових потоків. Відомий оптичний метод удосконалений введенням у структурну схему пристрою зовнішнього локального джерела нагрівання, що дозволяє підвищити чутливість методу. Запропонована модель враховує розподіл температур і швидкостей у системі «трубопровід – газове середовище» при різних типах газових потоків. Описана схема експериментальної установки для практичної реалізації оптико-теплового методу**

Газотранспортная система Украины является одной из крупнейших в Европе. Объем транспортируемого по ней природного газа составляет около 240 млрд. м<sup>3</sup> в год. При этом значительная часть этого объема поступает в страны Европы, что вызывает необходимость повышать уровень метрологического обеспечения учета газа до мировых стандартов [1]. Наличие развитой газораспределительной сети на территории Украины, обслуживающей отечественных потребителей, также заставляет уделять

особое внимание точности измерения объема и объемного расхода природного газа. В качестве основных направлений развития газовой отрасли Украины можно выделить научно-техническое обеспечение достоверного учета передачи и распределения природного газа, повышение надежности работы технологического оборудования, разработку и внедрение энергосберегающих технологий.

В настоящее время подавляющее большинство расходомеров, включенных в Государственный ре-

естр України и допущенных к коммерческому учету газа, основаны на методе переменного перепада давления и тахометрическом методе [2]. Первичные преобразователи таких расходомеров вносят значительную погрешность в результат измерения за счет того, что оказывают активное влияние на физические процессы, происходящие при передаче газа по трубопроводу. Использование устройств, основанных на бесконтактных методах контроля газовых потоков, позволяет минимизировать возмущение газовой среды измерительным преобразователем прибора.

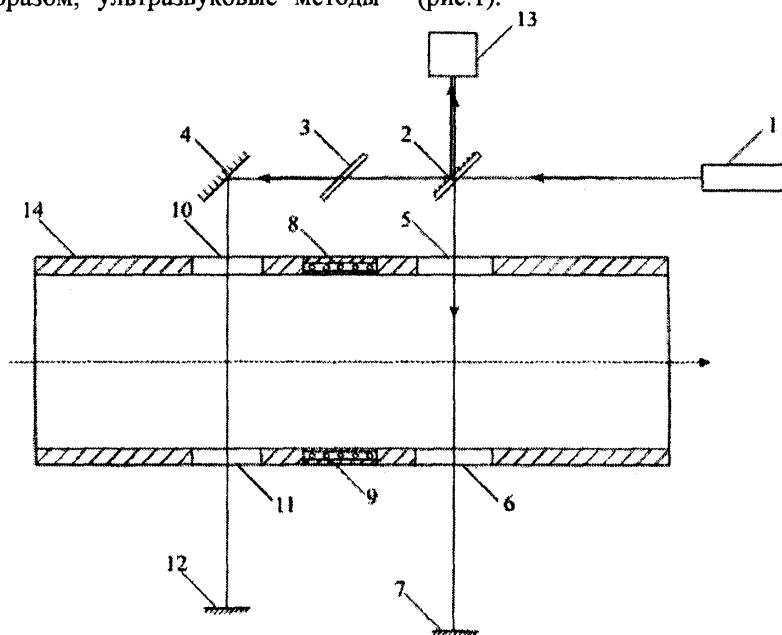
Анализ проводимых на Украине научных исследований в области разработки бесконтактных методов измерения расхода газа показывает, что наиболее распространенными являются ультразвуковые методы контроля газовых потоков и бесконтактные тепловые методы [3]. Однако при измерении расхода газов с помощью ультразвука возникают дополнительные трудности, связанные с малой величиной акустического сопротивления газов, что препятствует сообщению ультразвуковым колебаниям сколько-нибудь значительной энергии, и большим коэффициентом поглощения звука, что практически исключает применение высокочастотных колебаний. Таким образом, ультразвуковые методы

целесообразно применять при измерении расхода агрессивных сред, пульп, неэлектропроводных жидкостей.

Бесконтактные тепловые методы, основанные на регистрации теплового поля на поверхности трубопровода, не позволяют учитывать физические процессы внутри газового потока, что уменьшает степень достоверности измерений.

Бесконтактным методом, позволяющим фиксировать критические изменения физических параметров газовой среды (конденсация, механические включения), является оптический интерференционный метод. Исследования, связанные с разработкой оптических интерференционных методов контроля газовых потоков, активно проводившиеся в 60-70-х гг. [4], затормозились из-за отсутствия необходимой технической базы и методических трудностей, заключающихся в недостаточной чувствительности оптического метода при измерении расхода газа. Усовершенствовать оптический метод с целью повышения его чувствительности предлагается введением дополнительного информативного параметра – температуры газовой среды.

Схема установки, реализующей предложенный оптико-тепловой метод, представлена на рисунке (рис.1).



1 – источник излучения; 2 – полупрозрачная пластина на пути луча; 3 – дополнительная компенсационная пластина; 4 – зеркало, 5, 6, 10, 11 – оптические прозрачные пластины; 7, 12 – зеркала; 8, 9 – нагреватель; 13 – узел измерения оптической разности хода лучей; 14 – трубопровод

Рис. 1. Схема экспериментальной установки для измерения расхода газа оптическим методом

Физическая суть метода заключается в следующем: при наличии переноса газа по трубопроводу в двух разнесенных сечениях будет существовать разность давлений, что вызывает различие показателей преломления среды в этих сечениях. Вследствие этого будут различаться и фазовые скорости электромагнитных лучей, проходящих через исследуемые сечения. Возникающая разность фаз или оптическая разность хода лучей измеряется интерферометром. Определяя оптическую разность хода лучей, можно сделать вывод о разности давлений, т.е. о скорости или расходе газа в трубопроводе.

Недостатком определения перепада давлений по показаниям интерферометра является недостаточная чувствительность метода. Например, перепад давлений на расстоянии 0,15 м при расходе 20000 м<sup>3</sup>/ч для трубопровода диаметром 300 мм составляет около 0,04 Па, возникающая разность показателей преломления не превышает 5·10<sup>-10</sup>, тогда как существующие рефрактометры измеряют разность показателей преломления с абсолютной погрешностью около 10<sup>-8</sup>.

Для повышения чувствительности метода между оптическими лучами на поверхности трубопровода предлагается ввести локальный источник нагрева, позволяющий искусственно увеличить разность показателей преломления в исследуемых сечениях.

Аналитически описанный процесс представляется следующим образом.

Расход газа связан с разностью давлений в двух сечениях трубопровода выражением

$$Q = \frac{p_1 - p_2}{4\mu \cdot L} \pi R^4 \cdot \left( 1 - \frac{1.5}{\chi_\varepsilon} \right), \quad (1)$$

где  $Q$  - расход газа;  $p_1 - p_2$  - разность давлений в двух сечениях трубопровода;  $\mu$  - динамическая вязкость газа;  $L$  - расстояние между сечениями;  $R$  - радиус трубопровода;  $\chi_\varepsilon$  - коэффициент, определяемый характером газового потока.

Формула, описывающая характер связи между точечным значением показателя преломления газа и его параметрами состояния при прохождении через газовую среду электромагнитной волны, имеет следующий вид [5]:

$$n^2 = 1 + \frac{p}{T} \cdot \frac{1}{k_0 \cdot \varepsilon_0} \cdot \sum_K \frac{e^2 / m_0}{\omega_{0K}^2 - \omega^2} = 1 + \frac{p}{T} K, \quad (2)$$

где  $n$  - показатель преломления газа;  $p$  - давление в газовой среде;  $T$  - абсолютная температура газовой среды;  $\varepsilon_0$  - электрическая постоянная;  $e$  - заряд электрона;  $m_0$  - масса электрона;  $\omega_{0K}$  - собственные частоты колебаний электронов;  $\omega$  - частота излуче-

ния;  $k_0$  - постоянная Больцмана.

Оптическая разность хода лучей, измеряемая интерферометром, определяется разностью интегральных показателей преломления по двум сечениям трубопровода таким образом:

$$\lambda_0 m = \int_0^{2R} \sqrt{1 + \frac{p_1}{T_1(r)} K dr} - \int_0^{2R} \sqrt{1 + \frac{p_2}{T_2(r)} K dr} = \alpha(P, z_1, R, \lambda, c, \rho) \cdot p_1 - \beta(P, z_2, R, \lambda, c, \rho) \cdot p_2, \quad (3)$$

где  $\lambda_0$  - длина волны излучения;  $m = 0; 1; 2 \dots$  определяется блоком измерения оптической разности хода лучей;  $r$  - переменный радиус;  $P$  - мощность источника нагрева;  $z$  - продольная координата;  $\lambda$  - коэффициент теплопроводности газа;  $c$  - коэффициент теплоемкости газа;  $\rho$  - плотность газа.

Таким образом, расход газа связан с числом интерференционных полос  $m$  такой зависимостью:

$$Q = f(P, z_1, z_2, R, \lambda, c, \rho, \lambda_0, \chi_\varepsilon) \cdot m. \quad (4)$$

Аналитическое представление функции  $f$  в выражении (4) является затруднительным. Градирновочную характеристику устройства, реализующего предложенный метод, предполагается получить численными способами.

Предлагаемый оптико-тепловой метод имеет ряд преимуществ перед известными методами измерения расхода газа. Использование метода интерференции позволяет обеспечить малую погрешность измерений вследствие того, что не вносятся возмущения в исследуемую среду в отличие от других методов измерения расхода. При использовании оптико-теплового метода определения расхода осуществляется регистрация физических процессов внутри трубы без внесения возмущения в контролируемую среду. Метод не имеет ограничений при увеличении диаметра трубопровода.

Влияние локального нагрева поверхности трубопровода на температурное распределение внутри него проанализировано при исследовании физической и математической моделей системы "трубопровод – газовая среда" [6]. По результатам теоретических и экспериментальных исследований сделан вывод о том, что величина перепада температур до и после нагревателя при локальном нагреве внешней поверхности трубопровода является информативным параметром при контроле газовых потоков, что позволяет использовать результаты численного эксперимента при усовершенствовании методов теплового контроля газовых потоков и повысить чувствительность оптического метода измерения расхода газа.

Дальнейшая разработка предложенного метода предполагает количественное определение влияния, оказываемого введением внешнего нагрева и элек-

тромагнитных волн на измеряемую среду на молекулярном уровне, и сравнение степени этого воздействия с наиболее распространенными методами определения расхода. Также предполагается провести исследование функциональной зависимости в уравнении (4) с точки зрения влияния ее параметров на результат определения расхода газа.

1. Розгонюк В. В. Технічна політика НАК "Нафтогаз України" в галузі газовимірювання // Вимірювання витрати та кількості газу і нафтопродуктів: Матеріали конференції. Івано-Франківськ, Факел, 2003. – С. 3-9. 2. Сухаревский О. И., Жартовский Д. Н. Математическое моделирование функционирования теплового массового расходомера МР-01 // Приборы и системы. Управление, контроль, диагностика. 2001. № 6. С. 56-60. 3. Коновалов В. И., Орлов

В.С., Паракуда В. В. Система вимірювання потоку методом акустичного зондування // Метрологія та вимірювальна техніка: Наукові праці конференції. Харків, 2004. С. 217-219. 4. Катыс Г. П. Системы автоматического контроля полей скоростей и расходов. М.: Наука, 1965. 464 с. 5. Мощенко И. А. Применение оптического интерферометра для бесконтактного измерения расхода промышленного природного газа // АСУ и приборы автоматики. 2004. № 126. С. 52-56. 6. Мощенко И.А., Егоров А. Б., Лысенко О.Ф. Моделирование тепловых процессов в системе «трубопровод – газовая среда» в рамках разработки оптико-теплового метода контроля газовых потоков // Теория и техника передачи, приема и обработки информации: Сборник тезисов докладов. Харьков: ХНУРЭ, 2004. С. 352-353.

УДК 621.317:681.121

## МЕТРОЛОГІЧНИЙ АНАЛІЗ ВИЗНАЧЕННЯ КОЕФІЦІЄНТА СТИСЛИВОСТІ ПОВІТРЯ ПРИ ОПОСЕРЕДКОВАНому МЕТОДІ ВИМІРЮВАННЯ ВИТРАТИ ГАЗУ

© Середюк О.С., 2005

Івано-Франківський національний технічний університет нафти і газу

© Костинюк В.В., 2005

ВАТ „Івано-Франківськгаз”

© Середюк Д.О., 2005

ДП "Івано-Франківськстандартметрологія"

**Розглянуті питання розрахунку похибки коефіцієнта стисливості повітря при визначенні його значення за допомогою запропонованих апроксимаційних поліномів. Обґрунтована можливість оцінки коефіцієнта стисливості з похибкою  $\pm 0,1\%$ , що сприяє підвищенню точності вимірювання витрати і об'єму газу установками PVT-типу і вимірювальними критичного витікання газу**

Серед випробувальних установок для повірки і діагностування лічильників газу останніми роками в Україні значної уваги набувають установки, які створюються на базі опосередкованого вимірювання об'єму і витрати газу [1,2]. Прикладом практичної реалізації цього методу є установки PVT-типу, які створюються на базі ємності високого тиску [3], дослідно-експериментальний зразок якої вже створений у ВАТ „Івано-Франківськгаз” і перебуває на стадії експериментальних та метрологічних досліджень. Алгоритм функціонування цих установок передбачає вимірювання тиску і температури робочого газу (повітря або природний газ) з наступним застосуванням рівняння стану цього газу для визначення його об'єму або маси, який витікає з резерву-

ара протягом певного проміжку часу через випробувальну ділянку з дослідженням приладом (ДП) вимірювання витрати чи об'єму газу.

Математичний запис алгоритму функціонування таких установок згідно [1] має такий вигляд:

$$Q = \frac{V_0}{\Delta t} \left( \frac{P_{11}}{T_{11} \cdot Z_{11}} - \frac{P_{12}}{T_{12} \cdot Z_{12}} \right) \frac{T_B \cdot K_B}{P_B}, \quad (1)$$

де  $Q$  – об'ємна витрата газу на ДП;  $V_0$  – об'єм каліброваної ємності;  $\Delta t$  – час протікання газу через ДП;  $P_{11}$ ,  $T_{11}$ ,  $Z_{11}$ , і  $P_{12}$ ,  $T_{12}$ ,  $Z_{12}$  – тиск, температура і коефіцієнт стисливості газу в ємності на початку і в кінці витікання газу відповідно;  $P_B$ ,  $T_B$ ,  $Z_B$  – тиск, температура і коефіцієнт стисливості газу у випробувальній ділянці перед ДП відповідно.