МЕТОДЫ ТЕРМИЧЕСКОГО ОБЕЗВРЕЖИВАНИЯ ПРОМЫШЛЕННЫХ ГАЗОВ

МЕТОДЫ ТЕРМООБЕЗВРЕЖИВАНИЯ ГАЗОВ

Методы термообезвреживания разделяются на:

- □ термовосстановительные;
- □ термоокислительные (термическое и каталитическое дожигание).

Из **термовосстановительных методов** газоочистки наибольшую известность получили способы термохимического (с использованием аммиака или карбомида) и термокаталитического восстановления NO_x аммиаком до N_2 , а также термокаталитического восстановления SO_2 до S_2 .

Для организации процессов **восстановления и окисления** в ряде случаев используют **катализаторы** - вещества, способные за счет активности поверхностных частиц **ускорять эти процессы**. При этом процессы окисления загрязнителей происходят **при температурах ниже температуры воспламенения**.

ТЕРМООКИСЛИТЕЛЬНЫЕ МЕТОДЫ

В термоокислительных методах в качестве окислителя может использоваться только кислород, потому что при участии других окислителей не представляется возможным получения нетоксичных продуктов окисления.

Возможности термоокислительного метода обезвреживания ограничиваются объемом отходящих газов и содержанием в них горючих компонентов.

В случае, когда концентрация горючих компонентов выбросов не высока и не достигает нижнего предела воспламенения, то их огневая обработка требует дополнительного расхода топлива на прогрев выбросов до температуры самовоспламенения, которая для паров углеводородов составляет около 500-750°C.

Температурный уровень процесса термокаталитического окисления несколько ниже (обычно 350-500°С), что также иногда требует соответствующих затрат топлива.

ОЧИСТКА ГАЗОВ ДОЖИГАНИЕМ (ТЕРМИЧЕСКОЕ ОКИСЛЕНИЕ)

ТЕРМИЧЕСКОЕ ДОЖИГАНИЕ

Очистка отходящих газов может осуществляться с помощью термического окисления углеводородных компонентов **до диоксида углерода СО, и вода H,O.**

В термоокислительных процессах необратимо теряется качество используемого воздуха, а продукты окисления, выбрасываемые в атмосферу, содержат некоторое количество вновь образовавшихся оксида углерода СО и оксидов азота NO_v.

Обычно термообезвреживание применяется только для соединений, в молекулах которых нет других элементов, кроме углерода С, водорода Н и кислорода О. Получить нетоксичные продукты реакции любых других соединений с кислородом принципиально невозможно.

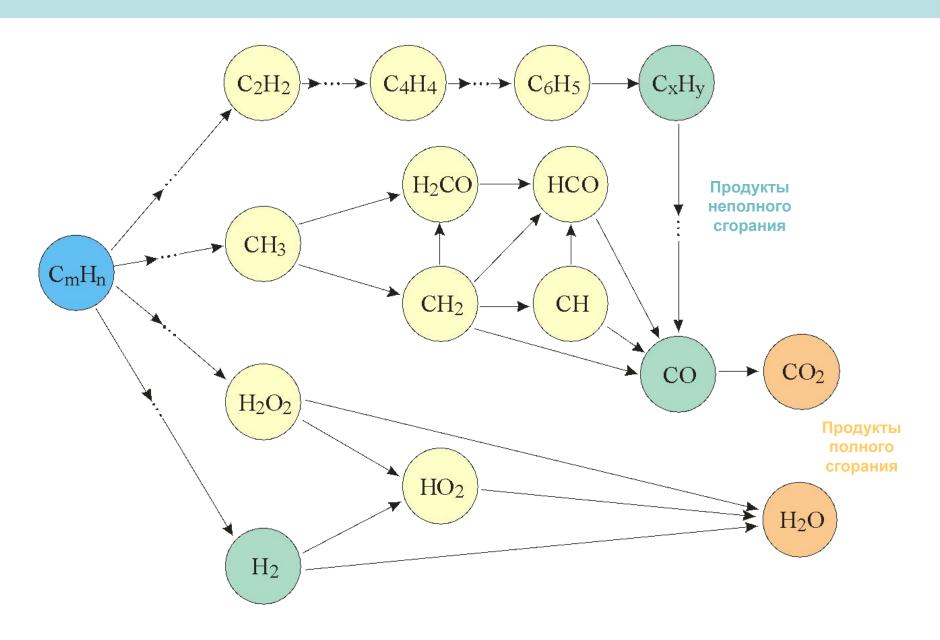
ТЕРМИЧЕСКОЕ ДОЖИГАНИЕ

Термическое дожигание основано на высокотемпературном сжигании газовых примесей в выбросах, при котором происходит обезвреживание загрязнителей путем окисления. В основном, термическое дожигание используют при концентрации примесей, превышающей пределы воспламенения, и достаточном для их дожигания содержании кислорода в газах.

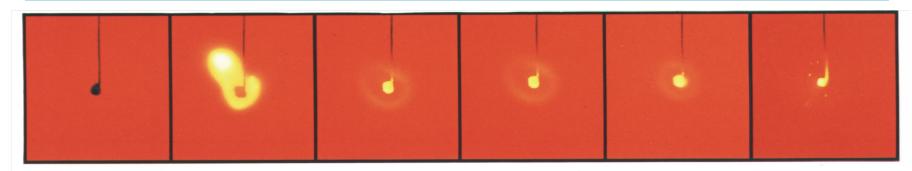
Метод широко применяется **для очистки практически любых паров и газов**, **молекулы которых содержат только водород**, **углерод и кислород**.

К таким соединениям относятся: водород H_2 , оксид углерода CO, углеводороды C_mH_n и кислородные производные углеводородов $C_mH_nO_p$. Посредством сжигания возможно обезвреживание этих веществ в любом агрегатном состоянии, а при термокаталитическом окислении - только в газообразном.

ЦЕПНОЙ МЕХАНИЗМ ГОРЕНИЯ ГАЗООБРАЗНЫХ ГОРЮЧИХ КОМПОНЕНТОВ



ГОРЕНИЕ ТВЕРДОЙ ЧАСТИЦЫ



Горение летучих (упрощенно):

$$C_m H_n + O_2 = CO_2 + H_2O$$

 $2H_2 + O_2 \rightarrow 2H_2O$

Упрощенная схема процесса горения твердой фазы:

- гетерогенные реакции:

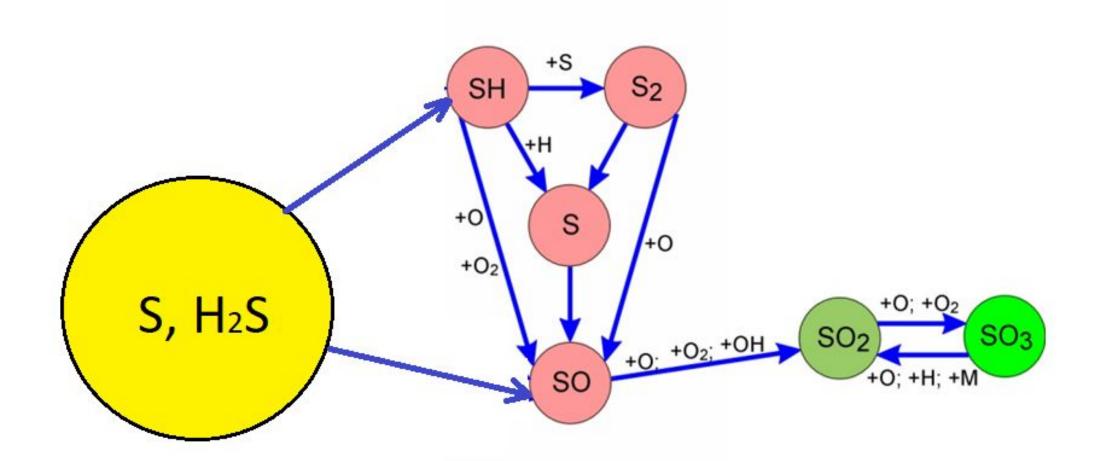
$$2 H + O_2 \rightarrow H_2 O$$
 $C + O_2 \rightarrow CO_2$
 $C + 1/2 O_2 \rightarrow CO$
 $CO_2 + C \rightarrow 2CO$
 $S + O_2 \rightarrow SO_2$

- гомогенные реакции:

$$CO + OH \rightarrow CO_2 + H$$

 $CO + O + M \rightarrow CO_2 + M$

СХЕМА РЕАГИРОВАНИЯ СЕРНИСТЫХ КОМПОНЕНТОВ

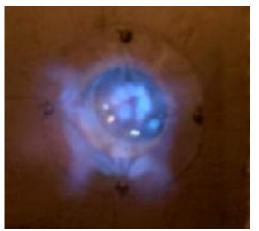


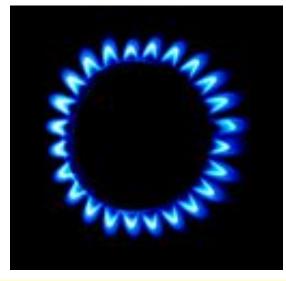
ТЕРМИЧЕСКОЕ ДОЖИГАНИЕ

Для газос	дожигания примесей часто используют какие-либо образные топлива:
	природный газ (СН _₄ до 98%),
	газовый конденсат (почти бесцветная смесь жидких углеводородов, конденсирующихся из природных газов при их добыче),
0	попутные нефтяные газы (смесь газообразных предельных С _м Н _{2m+2} и непредельных С _м Н _{2m} углеводородов, растворенных в нефти, выделяющихся в процессе ее добычи),
	доменный газ (газообразные отходы, образующиеся во время выплавки чугуна в доменных печах: $CO_2 = 12-20$ %; $CO_3 = 20-30$ %; CH_4 до 0,5 %; $H_2 = 1-4$ %; $N_2 = 55-58$ %),
	ацетилен $C_2H_2^4$, водород H_2 .

ГОРЕНИЕ В ГОЛУБЫХ ПЛАМЕНАХ







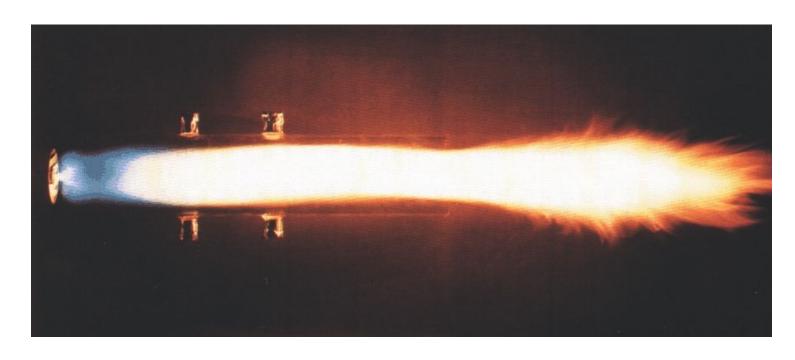


Если газообразное топливо предварительно перемешано с воздухом до начала воспламенения, то горение протекает в голубом пламени.

Увеличение содержания избыточного воздуха позволяет **повысить эффективность сгорания**, но при этом происходит **разбавление и охлаждение продуктов горения**.

Концентрация избыточного воздуха, выше которой с отходящими газами теряется больше теплоты, чем высвобождается при сгорании, называется точкой максимальной общей тепловой эффективности.

ГОРЕНИЕ В ЖЕЛТЫХ ПЛАМЕНАХ



Если горение топлива происходит в потоке промышленных газов (при избытке или недостатке кислорода) горение происходит в желтом пламени с образованием сажи и полициклических ароматических углеводородов (ПАУ) и других продуктов химического и механического недожога.



Каталитическая очистка применяется в основном при небольших концентрациях удаляемого компонента в очищаемом газе, когда применение прямого сжигания затруднено и нецелесообразно.

Каталитические процессы протекают при температуре 250-400°С, что значительно меньше температуры, требуемой для полного обезвреживания при прямом сжигании в топках и печах и равной 950-1100°С.

Катализаторы обеспечивают высокую степень очистки газовых выбросов, вплоть до 99,9%, но при этом в ряде случаев образуются новые вещества, которые надо удалять из газа (абсорбцией и адсорбцией).

Активность катализатора А, характеризующая его ускоряющее действие, определяется как **отношение** констант скоростей реакций, происходящих с участием катализатора k_{κ} и без него k:

$$A = \frac{k_{K}}{k} = \frac{k_{0}e^{-\frac{E_{k}}{RT}}}{k_{0}e^{-\frac{E}{RT}}} = e^{-\frac{E-E_{k}}{RT}} = e^{-\frac{\Delta E}{RT}},$$

где k - константа скорости реакции, с⁻¹;

 k_0 - предэкспоненциальный множитель, с⁻¹;

Е - энергия активации, Дж/моль;

 $R = 8,31 \, \text{Дж/(моль·К)}$ - газовая постоянная;

Т - абсолютная температура, К

E, E_{K} - энергия активации реакции без катализатора и в присутствии катализатора;

 $\Delta E = E - E_K$ - снижение энергии активации в присутствии катализатора.

На первой стадии катализатор К и реагирующее вещество А образуют **промежуточное соединение** АК:

$$A + K \rightarrow AK$$

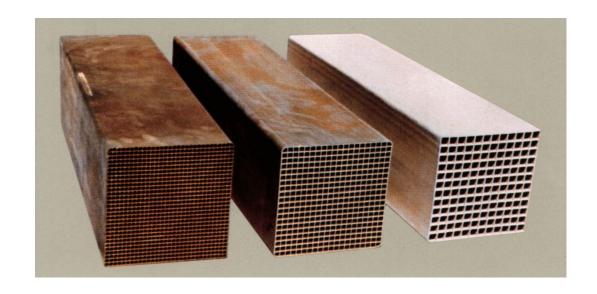
После этого образовавшееся промежуточное соединение АК реагирует с другим исходным веществом В, давая конечные продукты реакции С и D и высвобождая катализатор.

$$AK + B \rightarrow C + D + K$$

Промежуточные соединения АК вследствие своей нестойкости **имеют малый период жизни** и существуют только в процессе катализа.

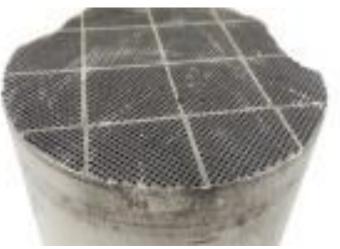
Гетерогенное каталитическое превращение включает в себя		
несколько процессов:		
0	внешняя диффузия - диффузию исходных реагентов из ядра газового потока к поверхности гранул катализатора;	
0	внутренняя диффузия - проникание этих веществ в порах катализатора к активным центрам его внутренней поверхности;	
	активированную адсорбцию (хемосорбцию)	
	продиффундировавших реагентов поверхностью катализатора образованием поверхностных химических соединений;	
0	химическое взаимодействие адсорбированных веществ с образованием новых продуктов;	
0	десорбцию продуктов и их перенос к наружной поверхности гранул катализатора (внутренняя диффузия);	
	перенос продукта реакции от поверхности катализатора в ядро газового потока (внешняя диффузия).	

КАТАЛИЗАТОРЫ











КАТАЛИЗАТОРЫ



Твердые катализаторы также часто выпускают в виде зерен, таблеток, гранул.

	обеспечения эффективной очистки газов катализаторы	
должны удовлетворять следующим требованиям:		
	высокая активность и теплопроводимость,	
	развитая пористая структура,	
	стойкость к «отравлениям» каталитическими ядами,	
	механическая прочность,	
	селективность,	
	термостойкость,	
	низкая температура "зажигания" (минимальная	
	температура смеси, обеспечивающая достаточную	
	скорость процесса очистки),	
	низкое гидравлическое сопротивление.	

ОТРАВЛЕНИЕ КАТАЛИЗАТОРА ЯДАМИ

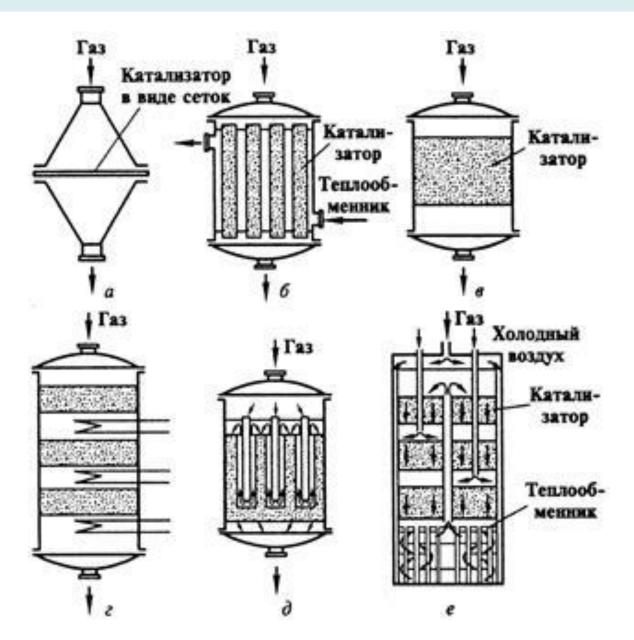
Отравление катализатора происходит в результате действия ядов и **заключается в частичной или полной потере его активности**.

К каталитическим ядам относятся **соединения ртути**, **свинца**, **мышьяка**, **цианиды**, отравляющие платиновые катализаторы.

В случае, когда при удалении ядов катализатор восстанавливает свою прежнюю активность, отравление считается обратимым.

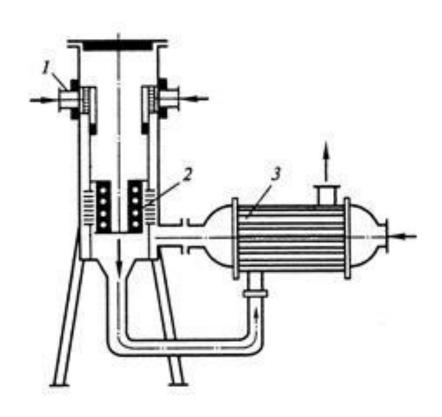
При необратимом отравлении активность катализатора **не восстанавливается и после удаления контактных ядов** из зоны реакции.

КОНТАКТНЫЕ АППАРАТЫ С ФИЛЬТРУЮЩИМ СЛОЕМ КАТАЛИЗАТОРА



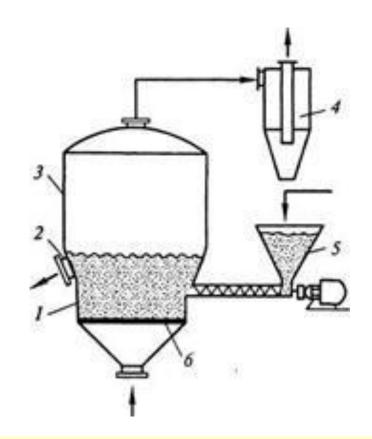
- а контактный аппарат с катализаторомв виде сеток;
- б трубчатый контактный аппарат;
- *в* контактный аппарат с перфорированными решетками;
- е многослойный контактный аппарат;
- *∂ -* контактный аппарат с трубками Фильда;
- е контактный аппарат с теплообменником

КОНСТРУКЦИИ КАТАЛИТИЧЕСКИХ АППАРАТОВ



Каталитический дожигатель конструкции Гипрогазочистки:

1-горелка; 2 -слой катализатора; 3 - теплообменник-рекуператор.



Каталитический реактор с кипящим слоем катализатора: 1 - цилиндрическая часть корпуса; 2 - зернистый катализатор; 3 - верхняя часть корпуса; 4 - циклон; 5 - шнековое устройство; 6 - газораспределительная решетка.