# КИНЕТИКА И МЕХАНИЗМ ХИМИЧЕСКИХ РЕАКЦИЙ, КАТАЛИЗ

УДК 536.46+531.3+547.241

# МЕХАНИЗМ РЕАКЦИЙ ХИМИЧЕСКИ АКТИВНЫХ ИНГИБИТОРОВ ГОРЕНИЯ В ПЛАМЁНАХ

© 2021 г. О. П. Коробейничев<sup>1\*</sup>, А. Г. Шмаков<sup>1</sup>, В. М. Шварцберг<sup>1</sup>, Т. А. Большова<sup>1</sup>, Д. А. Князьков<sup>1</sup>, С. А. Трубачев<sup>1</sup>

<sup>1</sup>Институт химической кинетики и горения им. В.В. Воеводского Сибирского отделения Российской академии наук, Новосибирск, Россия

> \*E-mail: korobein@kinetics.nsc.ru Поступила в редакцию 01.10.2020; после доработки 12.10.2020; принята в печать 20.10.2020

В статье представлены результаты экспериментальных и численных исследований механизмов реакций химически активных ингибиторов горения и антипиренов в пламенах. Рассмотрены химические процессы, протекающие в пламенах при введении в них добавок различных типов ингибиторов — фосфор-, металлсодержащих соединений, механизм их превращений, а также механизм влияния этих соединений на скорость горения, структуру водородных и углеводородных пламен. Описаны основные результаты экспериментальных, теоретических исследований и моделирования химии горения водородных и углеводородных перемешанных и диффузионных пламен с добавками химически активных ингибиторов и без них. Показано, что не только ингибиторы в водородных и углеводородных пламенах, но и антипирены в пламенах полимеров действуют по цепному механизму в результате катализа рекомбинации атомов и радикалов. Обсуждены перспективы практического применения химически активных ингибиторов как пламегасителей и антипиренов.

*Ключевые слова:* цепные реакции, кинетика, химико-кинетический механизм реакций, ингибиторы, антипирены, фосфорсодержащие соединения, металлсодержащие соединения, масс-спектрометрия, скорость распространения пламени, структура пламени.

DOI: 10.31857/S0207401X21050071

## введение

Возможность управления процессами горения с помощью физических или химических воздействий хорошо известна и широко используется на практике. В отличие от физического воздействия. химически активные вешества способны оказать сильное влияние на процессы горения даже в достаточно малых концентрациях, поэтому с их помощью возможно эффективно управлять этими процессами. В основе механизма действия химически активных ингибиторов горения лежат разветвленные цепные химические реакции, открытые академиком Н.Н. Семёновым на рубеже 1920-1930 гг. Дальнейшее развитие предложенной Н.Н. Семёновым теории разветвленных цепных радикальных реакций привело к пониманию того, что химические ингибиторы главным образом влияют на концентрацию атомов и радикалов в пламени (H, O и OH), а эффект разбавления реакционной среды добавкой ингибитора и понижение за счет этого температуры в пламени (например, как в случае введения в горючую смесь инертных газов, таких как N2, CO2 и других) может быть пренебрежимо малым. Поэтому при небольших концентрациях таких веществ эффект ингибирования связан с механизмом гибели ключевых носителей цепных реакций в пламенах атомов и радикалов, однако при значительном повышении концентрации ингибитора его теплофизический эффект также может стать заметным.

Примером таких процессов является окисление смесей водорода и углеводородов с добавками применяемых в пожаротушении фтор-, броми хлоралканов. Более высокая эффективность этих химически активных ингибиторов по сравнению с инертными разбавителями и зависимость эффективности от химических свойств ингибитора прямо указывают на то, что ингибиторы реагируют с носителями цепей, в результате чего эти частицы заменяются на другие соединения. неспособные регенерировать активные центры [1]. В настоящее время изучено большое количество химически активных ингибиторов горения и показано, что их эффективность может различаться более чем на порядок в условиях горения [2, 3]. Среди изученных ингибиторов были выявлены несколько классов веществ, обладающих наиболее высокой ингибирующей эффективностью, например, таких как фосфор-, металл- и галогенсодержащие соединения [4].

Типичным примером ярко выраженного химического механизма ингибирования является действие хладона CF<sub>3</sub>Br и аналогичных ему веществ [5–9] на горение углеводородов, в процессе которого происходит цепочка реакций молекулы фреона с атомами H с образованием HBr: CF<sub>3</sub>Br +  $+ H \rightarrow HBr + CF_3$ . Затем эта цепь превращений продолжается: HBr реагирует с атомом H с образованием  $H_2 - HBr + H \rightarrow H_2 + Br$ , а образовавшийся атом Br pearupyet с атомами H, образуя снова HBr, в результате чего цепочка превращений бромсодержащих веществ, начавшаяся с  $CF_3Br$ , замыкается в цикле HBr  $\rightarrow$  Br  $\rightarrow$  HBr. Как можно видеть, в этом случае происходит каталитическая рекомбинация атомов водорода с образованием молекулярного водорода  $H + H \rightarrow H_2$ , т.е. продукты реакций бромсодержащих ингибиторов катализируют обрыв цепных реакций.

Важным классом ингибиторов, действующих по цепному механизму, являются фосфорорганические соединения (ФОС). Интерес к этому классу веществ возник в связи с проблемой уничтожения запасов химического оружия. Изучение механизма их действия было начато авторами статьи около 25 лет назад. В работах [10, 11] представлены обзоры химических реакций горения. механизма их деструкции в пламени и механизмов ингибирования ими водородных и углеводородных пламен, выполненные в лаборатории кинетики процессов горения ИХКГ СО РАН около 15 лет назад. В последующие годы эти исследования были продолжены [12–17]. Был изучен газофазный механизм их влияния как антипиренов на снижение горючести полимеров [18-23]. Исследования фосфорсодержащих соединений показали, что их небольшая добавка способна существенно уменьшать скорость свободного распространения пламени [24-26] и эффективно гасить пламя [27, 28]. Одним из эффективных ингибиторов горения является пентакарбонил железа Fe(CO)<sub>5</sub> [4, 25, 30-32], его эффективность на два порядка выше, чем CF<sub>3</sub>Br. Такая высокая эффективность Fe(CO)<sub>5</sub> объясняется большим числом возможных степеней окисления железа, что приводит к образованию в пламени многочисленных различных окислов железа, вступающих в реакции с атомами и радикалами в пламени (H, O и OH), в результате чего происходит их рекомбинация [24].

Среди металлсодержащих соединений в качестве ингибиторов были исследованы NaCl, NaHCO<sub>3</sub>, MgCl<sub>2</sub>, CaCl<sub>2</sub>, MnCl<sub>2</sub>, FeCl<sub>2</sub>, CoCl<sub>2</sub>, NiCl<sub>2</sub>, KCl, LiI, CH<sub>3</sub>COOK, NaOH и другие [33–41]. Как показали эти работы, некоторые из вышеперечисленных веществ обладают бо́льшим ингибирующим эффектом, чем  $CF_3Br$ . Механизм воздействия этих соединений на пламя заключается во взаимодействии оксидов и гидроксидов металлов с радикалами OH и атомами H, O, что приводит в конечном итоге к их гибели (рекомбинации).

Цель настоящей статьи — обобщение закономерностей и особенностей механизмов действия различных химически активных ингибиторов в пламенах на основе экспериментальных исследований и данных численных расчетов параметров этих систем, проведенных в лаборатории кинетики процессов горения ИХКГ СО РАН.

### РЕЗУЛЬТАТЫ И ИХ ОБСУЖДЕНИЕ

#### Структура и скорость распространения предварительно перемешанных водороднокислородных и углеводородно-кислородных пламен с добавками фосфорорганических соединений

Первые работы по исследованию фосфорорганических ингибиторов горения выполнили Хэсти и Боннелл [42], которые с помощью молекулярно-пучковой масс-спектрометрии и оптической спектроскопии установили уменьшение концентраций ключевых радикалов при введении в пламя добавки триметилфосфата (ТМФ), а также идентифицировали в пламени продукты превращения ТМФ: РО, РО<sub>2</sub>, НРО и НОРО<sub>2</sub>. Основной результат этой работы заключался в установлении связи между введением добавки ТМФ и уменьшением концентраций Н и ОН.

В работе Тваровски методом лазерно-индуцированной флуоресценции (ЛИФ) исследовано влияние добавки фосфина (PH<sub>3</sub>) в водороднокислородную смесь на скорость рекомбинации Н и ОН в пламени [43–46]. Было установлено, что добавка 0.06 об.% фосфина на порядок уменьшает время достижения равновесной концентрации радикала ОН в пламени. Тваровски предложил первый детальный химико-кинетический механизм превращения оксидов и оксикислот фосфора в пламенах, включающий 162 реакции и 17 фосфорсодержащих соединений, который является основой всех последующих моделей.

Коробейничев и соавт. провели систематические исследования деструкции ряда фосфорорганических соединений (ФОС), таких как ТМФ, ДММФ, диизопропилметилфосфонат (ДИМФ), в различных пламенах [47–53]. В этих работах было показано, что добавка 0.2% ТМФ в стехиометрическом  $H_2/O_2/Ar$  пламени при давлении 47 Торр уменьшает максимальную концентрацию H, OH и O в зоне химических реакций примерно в 1.5 раза (рис. 1) [49]. Также установлено, что в пламенах смесей CH<sub>4</sub>/O<sub>2</sub>/Ar при давлении 1 атм добавка 0.22% ТМФ снижает максимальные концентрации H и OH в зоне горения в 2–3 раза (рис. 2). Аналогичные результаты были получены и для пламен



**Рис. 1.** Профили концентрации H (кружки), OH (треугольники) и O (квадраты, ×3) в стехиометрическом H<sub>2</sub>/O<sub>2</sub>/Ar пламени без добавки (светлые символы) и с добавкой 0.2 об.%. ТМФ (темные символы) при давлении в 47 Торр.

 $C_3H_8/O_2/Ar$  с добавкой 0.06% ДММФ. На основе полученных экспериментальных результатов по скорости распространения (рис. 3), структуре водородно-кислородных и углеводородно-кислородных пламен и квантовохимических расчетов разработан детальный химико-кинетический механизм ингибирования, промотирования и гашения пламен добавками ФОС [54], включающий 210 элементарных реакций с участием 43 фосфорсодержащих соединений. Эта модель горения ФОС основывалась на квантовохимических расчетах термохимических свойств фосфорсодержащих молекул и переходных состояний, а также констант скоростей реакций. Такой подход является более обоснованным с кинетической точки зрения по сравнению с простым варьированием констант скоростей, как это делалось на первых этапах исследования. Были рассчитаны термохимические данные (энтальпия, энтропия и теплоемкость) для 25 различных соединений пятивалентного фосфора.

Разработанный механизм условно можно разделить на две части: первая описывает процесс деструкции ФОС (ТМФ и ДММФ) до "легких" фосфорсодержащих соединений типа  $H_x P_y O_z$ , а вторая — реакции соединений  $H_x P_y O_z$  с радикалами H, O и OH, обеспечивающие удаление последних из пламени за счет их каталитической рекомбинации. Именно эта часть механизма является определяющей при описании явлений ингибирования пламен добавками ФОС. Анализ путей превращения "легких" фосфорсодержащих соединений в пропановоздушном пламени с добавкой 0.06% ДММФ [54] показал, что основными циклами ингбирования являются циклы НОРО ⇔ РО<sub>2</sub> и  $HOPO_2 \Leftrightarrow PO_2$ , в которых эти фосфорсодержашие соединения действуют как катализаторы рекомбинации радикалов Н и ОН с образованием H<sub>2</sub>O. Вклад этих превращений меняется в зависимости от стехиометрического состава горючей смеси (рис. 4). Нужно отметить, что полученные результаты позволили сделать вывод о том, что ингибирующая эффективность всех ФОС определяется именно наличием атома фосфора в их молекулах и практически не зависит от того, какое химическое строение имеют эти молекулы ФОС. Другими словами, все ФОС практически одинаково уменьшают концентрацию ключевых атомов и радикалов и скорость горения, так как после их распада в пламени образуются одинаковые наборы оксидов и оксикислот фосфора, для которых соотношение концентраций определяется стехиометрическим составом и температурой пламен.

Исследования особенностей механизма ингибирования углеводородных пламен добавками



**Рис. 2.** Профили концентрации радикалов Н ( $\delta$ ,  $\epsilon$ ) и OH (a, b) в бедном (a,  $\delta$ ) и в богатом (b,  $\epsilon$ ) пламенах CH<sub>4</sub>/O<sub>2</sub>/Ar без добавки (светлые точки и кривые *I*) и с добавкой 0.22 об.% ТМФ (темные точки и кривые *2*). Точки – экспериментальные данные, линии – результаты моделирования.

ФОС, связанные с изучением влияния стехиометрического состава горючих смесей на эффективность уменьшения концентрации атомов и радикалов в пламенах, были выполнены в работе [55]. На рис. 2 представлены измеренные и рассчитанные распределения концентрации Н и ОН в метанокислородных пламенах без добавки и с добавкой 0.22% ТМФ. Эти данные показывают, что введение добавки ТМФ уменьшает максимальную концентрацию Н и ОН в ~2.7 и ~1.8 раза и в ~3.2 и ~2.4 раза в бедном и богатом пламенах соответственно. При этом величины концентраций Н и ОН в зоне конечных продуктов горения (4 мм от поверхности горелки) при введении добавки ТМФ практически не меняются. В пламени с избытком горючего относительное изменение концентрации ОН заметно больше, чем в бедном при одинаковой концентрации добавки ТМФ.

#### Эффект промотирования и ингибирования водородно-кислородных пламен с добавками фосфорорганических соединений

Современные методы численного моделирования с использованием детальных кинетических механизмов позволяют с хорошей точностью предсказывать различные физические и химические характеристики пламени (структуру и скорость пламени, задержки воспламенения и другие), однако это не исключает потребности в простой приближенной теории, которая позволяла бы понять природу изучаемых явлений. Предложенная Я.Б. Зельдовичем приближенная теория скорости для пламени с разветвленными цепными реакциями [56] применительно к водородно-кислородному пламени после уточнения механизма рекомбинации атомов водорода приводит к разумной физической картине, которая позволяет не только получить приближенные формулы для скорости распространения пламени при давлениях до 1 атм, но, что намного важнее, объяснить промотирование горения водорода при низких давлениях добавками веществ, катализирующих рекомбинацию активных частиц пламени. Зельдович предположил, что в случае пламени с сильно разветвленными цепями, химическая реакция, приводящая к тепловыделению и формированию волны горения, протекает не при максимальной температуре пламени, как в тепловой теории, а смещается в зону подогрева, т.е. к более низким температурам. Для горения водорода он предложил упрощенную кинетическую схему, состоящую из двух стадий: разветвление цепи  $H + O_2 = OH + O$  и квадратичная рекомбинация  $H + H + M = H_2 + M$  (M – третья молекула для теплоотвода).

В работе [56] предполагалось, что все тепло реакций выделяется в реакции рекомбинации, константа скорости которой не зависит от температуры. Для рассматриваемой схемы характерно, что рекомбинация играет не только вредную роль обрыва цепей, но и полезную роль выделения тепла. При полном отсутствии рекомбинации не было бы повышения тепловыделения, и скорость пламени была бы ничтожна. Реакция разветвления характеризуется максимумом скорости при температуре  $T_1$ , которая связана со скоростью рекомбинации. Если скорость рекомбинации низкая, то тепло выделяется медленно и  $T_b - T_1 \approx T_1 - T_0$ , где  $T_0$  – начальная температура пламени,  $T_b$  – адиабатическая температура горючей смеси, и в этом случае реакция в пламени идет при температурах существенно ниже адиабатической температуры пламени. В случае высокой скорости рекомбинации и быстрого выделения тепла, температура  $T_1$  приближается к адиабатической температуре:

где

$$T_b - T_1 = \theta \ll T_1 - T_0$$

$$\theta = \frac{RT_b^2}{Q} \left[ \frac{k \exp\left(-Q/RT_b\right)}{rM} \right]^{1/2}$$

Степень приближения Т<sub>1</sub> к адиабатической температуре пламени может служить мерой полноты рекомбинации. Однако в дальнейшем предположение Зельдовича о том, что рекомбинация атомов Н идет по реакции квадратичного обрыва, не подтвердилось. Моделирование на основе детальной кинетики показало, что в качестве реакции рекомбинации атомов водорода необходимо рассматривать реакцию  $H + O_2 + M = HO_2 + M$ , которая идет со значительно большей скоростью, чем реакция квадратичного обрыва. Из этого следует, что можно получить приближенные формулы для скорости распространения пламени при давлениях до 1 атм, расчеты по которым согласуются с данными моделирования на основе детальной кинетики [57].

Известно, что малые добавки ТМФ в водородные пламена влияют, прежде всего, на процесс разветвления, приводя к уменьшению концентрации активных частиц из-за реакций каталитической рекомбинации. В хорошем соответствии с выводами теории Зельдовича находится установленный в работах [58, 59] факт увеличения скорости распространения субатмосферного пламени смеси  $H_2/O_2/Ar$  (26/13/61) в условиях низкого давления при увеличении концентрации добавки ТМФ от 0 до 0.3 об.%, то время как введение добавки такой же концентрации в пламя при атмосферном давлении приводит к уменьшению скорости его распространения (рис. 5).

Анализ результатов моделирования показывает, что в случае пламен без добавки в условиях



**Рис. 3.** Зависимость измеренной скорости распространения пламени смеси пропан/воздух от коэффициента избытка горючего ( $\phi$ ) при  $T_0 = 368$  К с различными концентрациями добавки ДММФ: кружки без добавки, квадраты — 0.03 об.% ДММФ, ромбы — 0.06 об.% ДММФ.

низкого давления скорость реакции разветвления существенно больше скорости реакции рекомбинации, поэтому их можно отнести к системе с низкой рекомбинацией (по Зельдовичу). Введение в пламя добавки ТМФ приводит к увеличению возможных путей рекомбинаций активных частиц. Как видно, с повышением концентрации добавки до 0.3 об.% растет скорость тепловыделения (рис. 6) и скорость реакции разветвления  $H + O_2 = O + OH$  (рис. 7), поэтому скорость распространения пламени возрастает. При дальнейшем повышении концентрации добавки от 0.3 до 0.7 об.% скорость тепловыделения меняется незначительно, скорость реакции разветвления перестает расти, а скорость распространения пламени падает. Анализ результатов моделирования в случае при атмосферном давлении показывает, что добавка ТМФ не приводит к росту скорости тепловыделения, а скорость реакции разветвления значительно падает при концентрациях добавки более 0.5 об.% (рис. 8).

Каталитический характер ингибирующего и промотирующего действия химически активных добавок приводит к тому, что эффективность их действия зависит от давления и их концентрации. Одна и та же добавка может по-разному влиять на процессы горения водорода в зависимости от давления и того, в какой зоне она работает эффективнее — в низкотемпературной при низких давлениях, увеличивая скорость тепловыделения за счет рекомбинации активных центров, или в вы-



Рис. 4. Пути превращения основных оксидов и оксикислот фосфора в бедном (*a*) и богатом (*б*) пропанокислородных пламенах с добавкой 0.06 об.% ДММФ [54]. Цифры у стрелок показывают скорость реакции.

сокотемпературной при высоких давлениях в результате обрыва цепей.

### Кинетика и механизм ингибирования горения железосодержащими соединениями

Ласк и Вагнер [24] были первыми авторами, экспериментально показавшими высокую эффективность соединений железа как ингибиторов горения на примере пентакарбонила железа Fe(CO)<sub>5</sub>, введенного в пламена смесей H<sub>2</sub>/воздух, CH<sub>4</sub>/Boздух и CH<sub>4</sub>/O<sub>2</sub>. Миллер с соавт. [60] изучали влияние ряда ингибиторов, включая пентакар-

ХИМИЧЕСКАЯ ФИЗИКА том 40 № 5 2021

бонил железа, на скорость распространения пламен H<sub>2</sub>/воздух в широком диапазоне коэффициента избытка горючего (ф). Позднее авторами работы [61] был изучен широкий спектр металлосодержащих ингибиторов и сопоставлена их эффективность.

Раммингер и соавт. [62] впервые разработали многостадийный кинетический механизм ингибирования пламен соединениями железа, включающий 55 стадий с участием 8 газообразных железосодержащих компонентов. Согласно авторам работы [62], основные процессы ингибирования пламен включают следующие стадии:



**Рис. 5.** Нормированная скорость свободного распространения  $H_2/O_2/Ar$  (26/13/61) пламени как функция концентрации добавки ТМФ при давлении в 47.5 Торр (*I*) и 1 атм (*2*).

$$FeOH + H = FeO + H_2,$$
  

$$FeO + H_2O = Fe(OH)_2,$$
  

$$Fe(OH)_2 + H = FeOH + H_2O$$

что эквивалентно реакции рекомбинации атомов водорода  $H + H = H_2$ . Цикл рекомбинации атомов кислорода  $O + O = O_2$  также состоит из трех элементарных стадий:

$$Fe + O_2 + M = FeO_2 + M,$$
  

$$FeO_2 + O = FeO + O_2,$$
  

$$FeO + O = Fe + O_2.$$

Применение данного механизма для моделирования процессов горения и сравнение полученных данных с результатами измерений скорости распространения пламен смеси CH<sub>4</sub>/O<sub>2</sub>/N<sub>2</sub> [32] показали хорошую предсказательную способность кинетической модели [62].

Интересно заметить, что по данным численных расчетов при низких давлениях в бедных водородновоздушных смесях в присутствии добавок  $Fe(CO)_5$  наблюдается уменьшение задержки самовоспламенения, т.е. добавка промотирует самовоспламенение [63]. Авторы объясняют это явление тем, что в условиях избытка кислорода происходит образование атома O по реакции FeO + O<sub>2</sub> = FeO<sub>2</sub> + O. Далее



**Рис. 6.** Скорость тепловыделения в пламени смеси H<sub>2</sub>/O<sub>2</sub>/Ar (26/13/61) без добавки ТМФ (*1*) и с добавками 0.1 (*2*), 0.3 (*3*) и 0.7 об.% (*4*) ТМФ при давлении в 47.5 Торр.



**Рис. 7.** Скорость реакции разветвления  $H + O_2 = O + OH$  в пламени  $H_2/O_2/Ar$  (26/13/61) как функция температуры для различных концентраций добавки ТМФ: *1* – без добавки, *2* – 0.1, *3* – 0.3, *4* – 0.8 об.% при давлении в 47.5 Торр.

атомарный кислород реагирует с  $H_2$  с образованием гидроксильного радикала  $O + H_2 = H + OH$ , что приводит к увеличению концентрации носителей цепи, и, следовательно, к промотированию самовоспламенения.

Способность добавок железосодержащих соединений сокращать индукционный период самовоспламенения была подтверждена в работе [64] на примере смесей диметилового эфира (ДМЭ) с воздухом. Механизм промотирования низкотемпературного окисления смесей ДМЭ/воздух атомарным железом включает в себя образование гидроксила в реакциях с участием соединений железа. Показано, что добавка влияет только на первую стадию индукционного периода.

Всестороннее исследование механизма ингибирования водородно-воздушных пламен добавками  $Fe(CO)_5$  показало, что образование гидроксилов в реакциях с участием соединений железа происходит и в пламени [65]. Однако это не приводит к промотированию, поскольку каталитическая рекомбинация атомов Н и О доминирует над процессом генерации OH, что в итоге приводит к снижению суммарной концентрации носителей цепи.

Отдельное место в исследовании кинетики и механизма химических реакций превращения соединений железа в пламенах занимает работа Штауде и соавт. [66], в которой измеряли профили температуры в пламени H<sub>2</sub>/O<sub>2</sub>/Ar/Fe(CO)<sub>5</sub> при низком давлении. Измерения зафиксировали повышение температуры пламени при введении в него добавки пентакарбонила железа, что позволило предполагать возможность промотирования таких пламен добавками соединений железа, как это происходит при добавлении соединений фосфора [52]. Авторами работы [67] установлено, что в отличие от пламен с добавками соединений фосфора, где выделение тепла происходит в области максимального температурного градиента и поэтому ускоряет процессы квадратичного разветвления радикалов, в случае добавок соединений железа дополнительное выделение тепла происходит в зоне конечных продуктов, не влияет на скорость разветвления и, следовательно, на скорость распространения пламен.

В работе [68] методом ЛИФ были измерены профили температуры и мольной доли атомарного железа в бедном пламени H<sub>2</sub>/O<sub>2</sub>/Ar/Fe(CO)<sub>5</sub> при низком давлении. Установлено, что большая часть пентакарбонила железа разлагается в пламени с образованием атомов железа, которые затем превращаются в оксиды и гидроксиды железа. Примечателен редуцированный механизм превращения пентакарбонила железа в пламени, состоящий из 12 стадий и предложенный авторами [66]. Применимость предложенной модели подтверждена удовлетворительным совпадением измеренных и



**Рис. 8.** Скорость реакции разветвления  $H + O_2 = O + OH$  в пламени  $H_2/O_2/Ar$  (26/13/61) как функция температуры без добавки ТМФ (1) и с добавками 0.1 (2), 0.2 (3), 0.5 (4) и 0.8 об.% (5) ТМФ при давлении в 1 атм.

рассчитанных концентраций атомарного железа в пламенах с различными концентрациями добавки Fe(CO)<sub>5</sub>.

Авторы работ [69, 70] впервые измерили концентрации железосодержащих продуктов окисления пентакарбонила железа – Fe, FeO<sub>2</sub>, FeOH и  $Fe(OH)_2$  – в пламени  $H_2/O_2/N_2$  при атмосферном давлении методом зондовой молекулярно-пучковой масс-спектрометрии. Сопоставление измеренных и рассчитанных профилей концентрации железосодержащих компонентов показало, что ранее предложенный механизм ингибирования [62] удовлетворительно предсказывает распределение концентраций продуктов окисления пентакарбонила железа  $FeO_2$  и  $Fe(OH)_2$ . Также стала очевидна необходимость в определении констант скорости механизма [62] более точными современными методами. Схема основных путей превращения соединений железа в пламени показана на рис. 9.

В заключение следует отметить, что, несмотря на высокую эффективность соединений железа как ингибиторов горения, их практическое применение при пожаротушении и ингибировании весьма ограничено. Это объясняется в первую очередь высокой горючестью пентакарбонила железа и ферроцена, что во многих случаях снижает их эффективность. По нашему мнению, перспективы применения таких ингибиторов могут быть связаны с использованием их в многокомпонентных огнетушащих составах, эффективность которых может быть существенно увеличена небольшими добавками Fe(CO)<sub>5</sub> или ферроцена.

#### Скорость распространения предварительно перемешанных пламен с добавками калийсодержащих соединений

Как показали результаты экспериментов, некоторые соединения калия при гашении диффузионного пламени смеси н-гептан/воздух на порядок эффективнее, чем ФОС и галоны [41, 71]. Механизм действия таких соединений состоит в том, что при их разложении в пламени образуют-



**Рис. 9.** Основные пути превращения соединений железа в пламени  $H_2/O_2/N_2$  при атмосферном давлении.



**Рис.** 10. *а* – Зависимость относительного изменения скорости горения стехиометрического пламени CH<sub>4</sub>/воздух от концентрации добавки паров воды или аэрозоля 1.2% водного раствора K<sub>4</sub>[Fe(CN)<sub>6</sub>], T = 93°C;  $\delta$  – зависимость скорости распространения пламени H<sub>2</sub>/O<sub>2</sub>/N<sub>2</sub> ( $D = [O_2]/([O_2] + [N_2]) = 0.077$  от коэффициента избытка горючего ( $\phi$ ) при различных концентрациях добавки паров воды или аэрозоля водного раствора K<sub>4</sub>[Fe(CN)<sub>6</sub>],  $T_0 = 93$ °C.

ся лабильные соединения (оксиды и гидроксиды металлов), которые реагируют с атомами H, O и радикалами OH, что приводит к их гибели, и поэтому происходит замедление процессов горения вплоть до погасания пламен. Из изученных неорганических и органических соединений калия  $(K_3PO_4, CH_3COOK, KOOCCOOK, K_3[Fe(CN)_6])$  наиболее эффективные ингибиторы – желтая кровяная соль  $K_4[Fe(CN)_6]$  (гексацианоферрат(II) калия) и красная кровяная соль  $K_3[Fe(CN)_6]$  (гексацианоферрат(III) калия).

ХИМИЧЕСКАЯ ФИЗИКА том 40 № 5 2021

Введение аэрозоля водного раствора  $K_4[Fe(CN)_6]$  в предварительно перемешанные горючие смеси приводит к более сильному снижению скорости распространения пламен метановоздушных и разбавленных водородно-воздушных смесей, чем в случае добавки аэрозоля чистой воды (рис. 10*a*, *б* и рис. 11) [72]. Измерения скорости пламени CH<sub>4</sub>/воздух для смесей с различными коэффициентами эквивалентности показали, что эффективность ингибирования  $K_4[Fe(CN)_6]$  снижается при переходе от бедных к богатым пламенам.

Аналогичная тенденция наблюдается и для разбавленного водородно-воздушного пламени (рис. 11). По результатам моделирования скорости распространения пламени смеси  $H_2/O_2/N_2$  ( $\phi = 1.4, D =$ = 0.077) с добавкой 0.93% H<sub>2</sub>O + 241 мг/м<sup>3</sup> К₄[Fe(CN)<sub>6</sub>] были получены скорости реакций превращения калийсодержащих компонентов в пламени. При расчетах добавка K<sub>4</sub>[Fe(CN)<sub>6</sub>] заменялась на эквивалентное количество КО<sub>2</sub>. Основные пути превращения КО<sub>2</sub> показаны на рис. 12. Цифры возле стрелок обозначают относительную скорость расходования (%), которая определена как отношение интегральной скорости реакции по одной реакции к полной интегральной скорости расходования этого вещества по всем реакциям. Из схемы видно, что калийсодержащие компоненты (КО<sub>2</sub>, КОН) в основном реагируют с атомом Н в реакциях каталитического цикла, по которому происходит гибель атомов Н в пламени. Как показывает анализ коэффициентов чувствительности скорости пламени к константам скорости реакций для калийсодержащих компонентов пламени, реакция  $K + O_2(+M) = KO_2(+M)$  является лимитирующей в процессе ингибирования пламени. Результаты лабораторных экспериментов были подтверждены натурными испытаниями [73, 74], в ходе которых два типа модельных очагов возгорания тушились аэрозолями раствора K<sub>3</sub>[Fe(CN)<sub>6</sub>]. Проведенные испытания показали, что кратковременное воздействие аэрозольного облака водного раствора красной кровяной соли K<sub>3</sub>[Fe(CN)<sub>6</sub>] на фронт пламени низового лесного пожара приводит к подавлению газофазного горения. Минимальная огнетушащая массовая концентрация соли К<sub>3</sub>[Fe(CN)<sub>6</sub>] в этих экспериментах составляла 4.5 г/м<sup>3</sup>, что близко к измеренной в лабораторных экспериментах. Было установлено, что при тушении пожара модельного очага древесины аэрозолем водного раствора  $K_3$  [Fe(CN)<sub>6</sub>] объемный расход этого огнетушашего состава в 30 раз меньше по сравнению с тушением из брандспойта чистой водой.

#### Механизм действия фосфорсодержащего антипирена ТФФ на горючесть полимеров

Механизм снижения горючести полимеров добавками фосфорорганических соединений (ФОС) как антипиренов исследован в статье [75]. Эффект добавок ФОС выражается в том, что газофазные реакции атомов водорода и гидроксильных радикалов приводят к образованию других, менее активных радикалов. Фосфорорганические соединения ускоряют рекомбинацию Н и ОН в газовой фазе [54], что приводит к тушению пламени. Основываясь на предположении о газофазном цепном механизме действия антипиренов в цикле работ [76–80], был предложен и проверен метод тестирования анти-



Рис. 11. Относительное изменение скорости распространения пламени  $H_2/O_2/N_2$  в зависимости от коэффициента избытка горючего ( $\phi$ ) при различных концентрациях паров воды и аэрозоля  $K_4$ [Fe(CN)<sub>6</sub>].



Рис. 12. Пути превращения  $KO_2$  в пламени  $H_2/O_2/N_2$ ( $\phi = 1.4, D = 0.077$ ) с добавкой 0.93%  $H_2O + 241$  мг/м<sup>3</sup>  $K_4$ [Fe(CN)<sub>6</sub>].

пиренов по их эффективности в снижении концентрации радикала ОН в метановоздушных пламенах.

Одним из активно изучаемых фосфорорганических антипиренов (ФСА) является трифенилфосфат (ТФФ) [19–22, 81]. Несмотря на устоявшееся мнение, что ФСА действуют в газовой фазе, нужно отметить, что оно основано на косвенных данных. Кроме того, в работе [82] утверждается, что ТФФ не действует в газовой фазе как ингибитор горения полимеров. Тем не



**Рис. 13.** Профили концентраций ОН (*1*, *2*), Н (*3*, *4*), НОРО (*5*) и НОРО<sub>2</sub> (*6*) в пламени СВМПЭ без добавки (темные символы) и с добавкой 5 мас.% ТФФ (светлые символы).

менее в ряде работ [20, 21, 23] показано, что влияние ТФФ на горючесть полимеров, в частности сверхвысокомолекулярного полиэтилена (СВМ-ПЭ) и полиметилметакрилата (ПММА), обусловлено газофазными реакциями. В работах [18, 19] методом зондовой молекулярно-пучковой массспектрометрии исследовалась химическая структура пламени полиэтилена с добавкой 5% ТФФ и без нее на противотоке с воздухом. Как видно из рис. 13, при добавлении ТФФ концентрации атомов Н и радикалов ОН уменьшаются в 2 раза и их максимумы смещаются от поверхности горения полимера на 1 мм. В изученных пламенах были идентифицированы НОРО и НОРО<sub>2</sub>, являющиеся ключевыми продуктами реакций оксидов фосфора с Н и ОН в пламенах углеводородов с добавкой ФОС. Профили их концентраций представлены на рис. 13. В работе [54] показано, что их реакции с Н и ОН, представленные на Схеме 1, являются ключевыми реакциями в каталитической рекомбинации радикалов Н и ОН в пламени, ответственными за его ингибирование.

#### Схема 1

$$\begin{split} H + PO_2 + M &\Rightarrow HOPO + M;\\ OH + HOPO &\Rightarrow H_2O + PO_2;\\ OH + PO_2 + M &\Rightarrow HOPO_2 + M_2;\\ HOPO_2 + H &\Rightarrow H_2O + PO_2. \end{split}$$

В работе [23] изучено влияние антипирена ТФФ на горючесть ПММА с использованием зон-

ХИМИЧЕСКАЯ ФИЗИКА том 40 № 5 2021

довых (микротермопары) методик и невозмущающего метода планарной ЛИФ. Добавление ТФФ в состав ПММА приводит к уменьшению скорости его горения, уменьшению теплового потока из пламени в поверхность полимера, а также снижению концентрации радикалов ОН в пламени в ~2 раза, что в итоге приводит к уменьшению горючести ПММА. На рис. 14 представлены профили интенсивностей сигнала планарной ЛИФ, пропорциональных концентрации ОН радикалов в пламенах ПММА и ПММА с добавкой 10%  $T\Phi\Phi$  в зависимости от расстояния от поверхности полимера. Методом термогравиметрического анализа установлено, что добавка ТФФ не влияет на кинетику термического разложения ПММА в конденсированной фазе, т.е. местом действия ТФФ на горючесть полимера ПММА является только газовая фаза, причем это происходит в результате химического ингибирования продуктами горения антипирена за счет поглощения активных реакционных центров (преимущественно Н и радикалов ОН). Таким образом, ФОС действуют по цепному механизму как ингибиторы горения не только в пламенах газов, но и в пламенах таких конденсированных топлив как полимеры.

### ЗАКЛЮЧЕНИЕ

Представленные в данном обзоре результаты наглядно показывают важность фундаментальных исследований детальных механизмов, протекающих



**Рис. 14.** Профили относительных интенсивностей сигналов, пропорциональных концентрации ОН радикалов, в пламени ПММА (*1*) и ПММА + 10 мас.% ТФФ (*2*), в зависимости от расстояния от поверхности полимера.

в пламенах с добавкой ингибиторов. Полученные результаты экспериментальных измерений химической и тепловой структуры диффузионных пламен полимеров, предварительно перемешанных водородно- и углеводородно-кислородных пламен, скорости их распространения, а также результатов численных расчетов различных параметров исследованных пламен свидетельствуют о ключевой роли в этих системах цепных разветвленных химических реакций, открытых академиком Н.Н. Семёновым. Благодаря развитию теории Н.Н. Семёнова о цепных разветвленных химических реакциях в настоящее время созданы и проверены детальные химико-кинетические модели, позволяющие путем численных расчетов описать влияние фосфор-. металлсодержащих ингибиторов и антипиренов на важнейшие параметры процессов горения.

Работа выполнена при поддержке Российским фондом фундаментальных исследований (гранты №№ 19-03-00611 и 19-58-53016).

# СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

- 1. Денисов Е.Т., Азатян В.В. Ингибирование цепных реакций. М.: ИХФ в Черноголовке, 1996.
- 2. Азатян В.В., Прокопенко В.М., Чапышева Н.В. и др. // Хим. физика. 2018. Т. 37. № 1. С. 71.
- Копылов С.Н., Губина Т.В. // Хим. физика. 2019. Т. 38. № 4. С. 39.
- 4. *Babushok V., Tsang W., Linteris G.T. et al.* // Combust. and Flame. 1998. V. 115. P. 551.
- 5. *Tapscott R.E., Sheinson R.S., Babushok V. et al.* // Natl. Inst. Stand. Technol. Tech. Note 1443. 2001.
- 6. *Babushok V., Noto T., Burgess D.R. et al.* // Combust. and Flame. 1996. V. 107. P. 351.

- 7. Noto T., Babushok V.V., Hamins A. et al. // Combust. and Flame. 1998. V. 112. P. 147.
- Biordi J.C., Lazzara C.P., Papp J.F. // Proc. 15th Sympos. (Intern.) on Combust. Pittsburgh: The Combust. Inst., 1975. P. 917.
- 9. *Westbrook C.K.* // Proc. 19th Sympos. (Intern.) on Combust. Pittsburgh: The Combust. Inst., 1982. P. 127.
- 10. *Korobeinichev O.P., Shvartsberg V.M., Shmakov A.G.* // Russ. Chem. Rev. 2007. V. 76. № 11. P. 1023.
- 11. Коробейничев О.П., Шварцберг В.М., Шмаков А.Г. // Хим. физика. 2008. Т. 27. № 11. С. 5.
- Рыбицкая И.В., Шмаков А.Г., Шварцберг В.М. и др. // Физика горения взрыва. 2008. Т. 44. № 2. С. 14.
- Korobeinichev O.P., Rybitskaya I.V., Shmakov A.G. et al. // Proc. Combust. Inst. 2009. V. 32. P. 2591.
- 14. *Shvartsberg V.M., Shmakov A.G., Bolshova T.A. et al.* // Energy Fuels. 2012. V. 26. № 9. P. 55286.
- Коробейничев О.П., Большова Т.А., Шмаков А.Г. и др. // Физика горения и взрыва. 2014. Т. 50. № 2. С. 9.
- Коробейничев О.П., Шварцбере В.М., Шмаков А.Г. // Физика горения и взрыва. 2014. Т. 50. № 3. С. 3.
- 17. Bolshova T.A., Shvartsberg V.M., Korobeinichev O.P. et al. // Combust. Theory Model. 2016. V. 20. № 2. P. 189.
- 18. Korobeinichev O.P., Gonchikzhapov M.B., Paletsky A.A. et al. // Combust. and Flame. 2016. V. 169. P. 261.
- 19. Korobeinichev O.P., Gonchikzhapov M.B., Paletsky A.A. et al. // Proc. Combust. Inst. 2017. V. 36. Issue 2. P. 3279.
- Trubachev S.A., Korobeinichev O.P., Karpov A.I. et al. // Proc. Combust. Inst. 2020. V. 38 (in press); https://doi.org/10.1016/j.proci.2020.05.043
- Korobeinichev O.P., Trubachev S.A., Joshi A.K. et al. // Proc. Combust. Inst. 2020. V. 38 (in press); https://doi.org/10.1016/j.proci.2020.07.082
- 22. Korobeinichev O.P., Paletsky A.A., Kuibida L.V. et al. // Proc. Combust. Inst. 2013. V. 34. Issue 2. P. 2699.
- 23. *Trubachev S.A., Korobeinichev O.P., Kostritsa S.A. et al.* // ComPhysChem 20–21 (in press).

ХИМИЧЕСКАЯ ФИЗИКА том 40 № 5 2021

- Reinelt D., Linteris G.T. // Proc. 26th Sympos. (Intern.) on Combust. Pittsburgh: The Combust. Inst., 1996. P. 1421.
- 25. Babushok V., Tsang W. // Proc. 3rd Intern. Conf. Fire Res. Eng. (ICFRE). 1999. P. 257.
- Jayaweera T.M., Pitz W.J., Westbrook C.K. // Third Join Meeting of the U.S. Sect. Combust. Inst. 2003. P. 39.
- Mather J.D., Tapscott R.E., Shreeve J.M. et al. // Proc. Halon Options Tech. Working Conf. Albuquerque, NM, 2003.
- 28. Morrey E., Knutsen L. // Ibid.
- 29. *Lask G., Wagner H.G.* // Proc. 8th Sympos. (Intern.) on Combust. Pittsburgh: The Combust. Inst., 1961. P. 432.
- 30. *Ewing C.T., Hughes J.T., Carhart H.W.* // Fire Mater. 1984. V. 8. P. 148.
- 31. Miller W.J. // Combust. and Flame. 1969. V. 13. P. 210.
- 32. Linteris G.T., Rumminger M.D., Babushok V. // Proc. Combust. Inst. 2000. V. 28. Issue 2. P. 2965.
- 33. *Ewing C.T., Faith F.R., Romans J.B.* // J. Fire Prot. Eng. 1992. V. 4. № 2. P. 35.
- Hamins A., Trees D., Seshadri K. et al. // Combust. and Flame. 1994. V. 99. P. 221.
- Rosser W.A.Jr., Inami S.H., Wise H. // Ibid. 1963. V. 7. P. 107.
- Zheng R., Bray K.N., Rogg B. // Combust. Sci. Technol. 1997. V. 126. P. 389.
- Lazzarini A.K., Krauss R.H., Chelliah H.K. et al. // Proc. Combust. Inst. 2000. V. 28. Issue 2. P. 2939.
- Mesli B., Gokalp I. // Combust. Sci. Technol. 2000. V. 153. P. 193.
- 39. Hirst R., Booth K. // Fire Technol. 1977. V. 13. P. 296.
- 40. *Hamins A.* // Proc. 27th Sympos. (Intern.) on Combust. Pittsburgh: The Combust. Inst., 1998. P. 2857.
- 41. *Linteris G.T., Katta V.R., Takahashi F. //* Combust. and Flame. 2004. V. 138. P. 78.
- 42. *Hastie J.W., Bonnell D.W.* // Final Report NBSIR 80-2169. 1980.
- 43. *Twarowski A.J.* // Combust. and Flame. 1993. V. 94. P. 91.
- 44. Twarowski A.J. // Ibid. P. 341.
- 45. Twarowski A.J. // Ibid. 1995. V. 102. P. 41.
- 46. Twarowski A.J. // Ibid. 1996. V. 105. P. 407.
- 47. Korobeinichev O.P., Ilyin S.B., Mokrushin V.V. et al. // Combust. Sci. Technol. 1996. V. 116. P. 51.
- Korobeinichev O.P., Ilyin S.B., Bolshova T.A. et al. // Combust. and Flame. 2000. V. 121. P. 593.
- 49. Korobeinichev O.P., Shvartsberg V.M., Chernov A.A. // Ibid. 1999. V. 118. P. 727.
- Korobeinichev O.P., Shvartsberg V.M., Chernov A.A. et al. // Proc. 26th Sympos. (Intern.) on Combust. Pittsburgh: The Combust. Inst., 1996. P. 1035.
- Коробейничев О.П., Шварцберг В.М., Ильин С.Б. // Физика горения и взрыва. 1997. Т. 33. № 3. С. 32.
- 52. Korobeinichev O.P., Bolshova T.A., Shvartsberg V.M. et al. // Combust. and Flame. 2001. V. 125. P. 744.
- 53. Korobeinichev O.P., Chernov A.A., Bolshova T.A. // Ibid. 2000. V. 123. P. 412.
- 54. Jayaweera T.M., Melius C.F., Pitz W.J. et al. // Ibid. 2005. V. 140. P. 103.
  - ХИМИЧЕСКАЯ ФИЗИКА том 40 № 5 2021

- 55. Korobeinichev O.P., Shvartsberg V.M., Shmakov A.G. et al. // Proc. Combust. Inst. 2007. V. 31. № 2. P. 2741.
- 56. *Зельдович Я.Б.* // Кинетика и катализ. 1961. Т. 11. № 3. С. 305.
- 57. *Коробейничев О.П., Большова Т.А.* // Физика горения и взрыва. 2009. Т. 45. № 5. С. 3.
- Коробейничев О.П., Панфилов В.Н., Шварцберг В.М. и др. // Физика горения и взрыва. 2010. Т. 46. № 2. С. 26.
- 59. *Коробейничев О.П., Большова Т.А.* // Физика горения и взрыва. 2011. Т. 47. № 1. С. 1.
- 60. *Miller D.R., Evers R.L., Skinner G.B.* // Combust. and Flame. 1963. V. 7. P. 137.
- 61. Vanpee M., Shirodkar P.A. // Proc. Combust. Inst. 1979. V. 18. P. 787.
- 62. Rumminger M.D., Reinelt D., Babushok V. et al. // Combust. and Flame. 1999. V. 116. P. 207.
- 63. *Linteris G.T., Babushok V.I.* // Proc. Combust. Inst. 2009. V. 32. P. 2535.
- 64. Шварцберг В.М., Большова Т.А., Шмаков А.Г. и др. // Физика горения и взрыва. 2017. Т. 53. № 3. С. 27.
- 65. Shvartsberg V.M., Bolshova T.A., Korobeinichev O.P. // Energy Fuels. 2010. V. 24. № 3. P. 1552.
- 66. *Staude S., Hecht C., Wlokas I. et al.* // J. Phys. Chem. 2009. V. 223. P. 639.
- 67. Shvartsberg V.M., Bolshova T.A., Korobeinichev O.P. // Energy Fuels. 2011. V. 25. № 2. P. 596.
- 68. Wlokas I., Staude S., Hecht C. et al. // Proc. 4th European Combust. Meeting. Vienna, Austria, 2009.
- 69. Gerasimov I.E., Knyazkov D.A., Shmakov A.G. et al. // Proc. Combust. Inst. 2011. V. 33. P. 2523.
- 70. *Герасимов И.Е., Князьков Д.А., Шмаков А.Г. и др. //* Физика горения и взрыва. 2011. Т. 47. № 1. С. 3.
- Шмаков А.Г., Коробейничев О.П., Шварцберг В.М. и др. // Физика горения и взрыва. 2006. Т. 42. № 6. С. 64.
- Korobeinichev O., Shmakov A., Chernov A. et al. // Procedia Eng. 2013. V. 62. P. 331.
- 73. *Коробейничев О.П., Шмаков А.Г., Чернов А.А. и др. //* Физика горения и взрыва. 2010. Т. 46. № 1. С. 20.
- 74. Korobeinichev O.P., Shmakov A.G., Shvartsberg V.M. et al. // Fire Saf. J. 2012. V. 51. P. 102.
- 75. Schartel B. // Materials. 2010. V. 3. № 10. P. 4710.
- 76. Shmakov A.G., Shvartsberg V.M., Korobeinichev O.P. et al. // Mendeleev Commun. 2007. V. 17. № 3. P. 186.
- Shmakov A.G., Shvartsberg V.M., Korobeinichev O.P. et al. // Combust. Explos. Shock Waves. 2007. V. 43. N
   № 5. P. 501.
- Beach M.W., Vozar S.E., Filipi S.Z. et al. // PMSE Prepr. 2008. V. 98. P. 803.
- 79. Beach M.W., Morgan T.A., Hu T.I. et al. // Proc. Combust. Inst. 2009. V. 32. P. 2625.
- 80. *Beach M.W., Rondan N.G., Froese R.D. et al.* // Polym. Degrad. Stab. 2008. V. 93. № 9. P. 1664.
- Jang B.N., Wilkie C.A. // Thermochim. Acta. 2005.
   V. 433. № 1. P. 1.
- Guo H., Lyon R.E., Safronava N. et al. // Fuel. 2018. V. 222. P. 175.