пальных автобусах и мусороуборочных автомобилях. В Италии\_введен запрет на строительство АЗС без блока заправки природным газом.

## Заключение

 Каждое из исследованных альтернативных топлив позволяют улучшить топливноэкологические показатели дизеля городского автобуса.

 Наиболее высокая топливно-экологическая эффективность в эксплуатации обеспечивается при использовании в качестве топлива для дизеля городского автобуса компримированного природного газа.
В качестве силовой установки для городского автобуса целесообразно применение газового двигателя.

3. Внедрение на городском автотранспорте газовых двигателей, работающих на природном газе, позволяет:

 обеспечить существенный вклад в проблему ресурсосбережения за счет снижения потребления дефицитных нефтяных моторных топлив;

 обеспечить значительный экономический эффект в результате снижения затрат на топливо и на возмещение экологического ущерба.

#### Список литературы:

1. Парсаданов И. В. Повышение качества и конкурентоспособности дизелей на основе комплексного топливно-экологического критерия: Монография. -Харьков: Издательский центр НТУ «ХПИ», 2003. – 244 с. 2. Парсаданов И.В., Кунах Е.А. Топливноэкологическая оценка дизеля городского автобуса с учетом условий эксплуатации. Двигатели внутрен-него сгорания. – Харьков: НТУ "ХПИ", 2006. – №2. 3. Парсаданов И. В., Кричковская Л. В., Грицаенко И. В. Комплексная оценка экономико-экологических затрат при эксплуатации ДВС на разных территориях // Сборник научных статей XIV Международной научно-практической конференции. Том 1. – 2006. – С. 140 – 143. 4. Канило П.М., Костенко К.В., Сарапина М.В. Эколого-экономический анализ эффективности использования газообразных энергоносителей на автомобильном транспорте // Автомоб. транспорт. – Харьков: ХНАДУ. – 2007. – Вып. 21. – C. 98 - 107.

## УДК. 629.113

# Г.П. Подзноев, канд. геол.-мин. наук, У.А. Абдулгазис, д-р техн. наук

# ТЕРМОДИНАМИЧЕСКИЕ ОСОБЕННОСТИ РЕГЕНЕРАТИВНОГО ЦИКЛА Н-ДИЗЕЛЯ С ИСПОЛЬЗОВАНИЕМ ЭНЕРГОНОСИТЕЛЯ НА ОСНОВЕ ГИДРИДА АЛЮМИНИЯ

#### Состояние проблемы.

Поиск альтернативных вариантов энергообеспечения транспорта ведется в различных направлениях. Наиболее перспективно использование в качестве энергоносителя водорода, ресурсы которого практически неисчерпаемы. Наиболее продвинутым выглядит вариант с топливными элементами, реализованный в моделях Honda-FCX и DM HyWire [2,3], в которых водород помещается в специальные сверхпрочные баллоны объемом 150 – 160 дм<sup>3</sup> под давлением 35 МПа. Масса H<sub>2</sub> при этом составляет всего 4,5–4,9 кг (570 МДж), способных обеспечить лишь 400-450 км пробега. Также проблематична перспектива широко пропагандируемых биотоплив, являющихся теми же углеводородами с присущими им проблемами и требующих существенной реструктуризации агросектора, и так с трудом справляющегося с насущными запросами жизнеобеспечения.

#### Пути решения проблемы

Одним из перспективных путей решения проблемы может стать использование ряда гидридов металлов. Наиболее интересен в этом отношении гидрид алюминия (AlH<sub>3</sub>), в условном объеме которого (150 дм<sup>3</sup>) содержится 22,2 кг водорода с энергопотенцией около 2665 МДж [1]. Наибольший энерговыход получается при гидролизе AlH<sub>3</sub>. При этом из его первоначального объема в 150 дм<sup>3</sup> AlH<sub>3</sub> можно получить уже 44,4 кг газообразного H<sub>2</sub> с энергопотенцией 5370 МДж, что выше таковой для 150 дм<sup>3</sup> бензина (5060 МДж). Кроме этого при гидролизе выделяется значи- тельное количество тепловой энергии (16,0–18,0 МДж/кг AlH<sub>3</sub>, или около 3700 МДж в варианте 150 дм<sup>3</sup> AlH<sub>3</sub>). Таким образом, полный энергопотенциал AlH<sub>3</sub> может достигать 9000 МДж, что в 1,8 раза выше адекватного по объему бензина или в 15,8 раза выше,

чем в случае сжатого до 35 МПа водорода [4].

В работе [5] рассмотрен КонцептДВС с использованием AlH<sub>3</sub> (H-Дизеля), в который перед адиабатным сжатием введен гидролиз AlH<sub>3</sub>, дающим высокую температуру (~3600<sup>0</sup>K) и давление 9,0 МПа. Столь высокие температура и давление уже в начале термодинамического цикла не могут быть приемлемы ни с технологической, ни с технической точек зрения. Сбалансировать в этом случае параметрические характеристики цикла H-Дизеля с максимальным приближением их к реальному циклу Дизеля возможно путем введения на гидролиз добавочной воды. Это позволяет существенно снизить температуру парогазовой фазы до приемлемых 600-800<sup>0</sup>К и повысить ее теплосодержание. В этом случае на стадию адиабатного сжатия поступает оптимально нагретая паро-водородная смесь под приемлемым давлением.

#### Задачи исследований

В задачу исследований входило определение термодинамических характеристик цикла, которые, как и в обычных циклах ДВС, определяются начальной температурой, степенью сжатия ( $\varepsilon$ ), показателем адиабаты (k) и степенью предварительного расширения в процессе сгорания водорода. Также оценивалась зависимость рассчитанных значений параметров (температуры и давления), термического КПД ( $\eta$ ), и совершаемой работы (A) от квоты добавочной воды, степени сжатия, степени регенерации теплоты и энергетического баланса цикла. Последний складывался из теплоты гидролиза ( $q'_1$ ), парциально приходящейся на парогазовую фазу и теплоты сгорания ( $q''_1$ ) водорода в камере сгорания двигателя (варианты 1-11 табл. 1 и 2).

Таблица 1. Результаты расчетных исследований. Варианты 1-12

	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12
$H_2O_{\pi}$	0,0	1,0	2,0	3,0	4,0	2,0	3,0	4,0	3,0	4,0	5,0	-
q <sub>гидр.</sub>	1958	1958	1958	1958	1958	1958	1958	1958	1958	19578	1958	-
$q_1^1$	1104	1785	1861	1892	1908	1861	1892	1908	1892	1908	1919	-
$q_1^2$	3042	3042	3042	3042	3042	3042	3042	3042	3042	3042	3042	-
$q_1$	4146	4827	4903	4934	4950	4903	4934	4950	4934	4950	4961	5083
3	5,0	5,0	5,0	5,0	5,0	10,0	10,0	10,0	15,0	15,0	15	17
t <sub>2</sub>	3591	1207	844,1	689,5	604,7	844,1	689,5	604,7	689,5	604,7	549,3	298
t <sub>3</sub>	5723	1859	1328	1099	971,7	1569	1313	1170	1444	1287	1180	850
t <sub>4</sub>	7258	263	1842	1486	1282	2069	1691	1471	1817	1585	1431	2234
t <sub>5</sub>	5536	1878	1276	1008	855,9	1145	910,6	778,6	853,8	730,9	650,8	1086
<b>p</b> <sub>2</sub>	1,205	0,405	0,283	0,23	0,203	0,283	0,23	0,203	0,23	0,203	0,184	0,1
<b>p</b> <sub>3</sub>	9,602	3,12	2,226	1,83	1,631	5,26	4,38	3,918	7,225	6,481	5,929	4,85
$p_4$	9,602	3,12	2,226	1,83	1,631	5,26	4,38	3,918	7,225	6,481	5,929	4,85
<b>p</b> <sub>5</sub>	2,033	0,631	0,435	0,336	0,287	0,484	0,30	0,26	0,286	0,245	0,218	0,365
η	0.330	0.606	0,624	0,633	0,640	0.742	0.750	0.754	0,816	0,823	0,830	0,580
Α	1368	2925	3059	3123	3168	3638	3700	3732	4026	4074	4117	2948
$q_2$	2777	1903	1847	1809	1781	1263	1235	1217	909	875,2	845	1983

В таблице 1 и 2 даны:

Н2Од - добавочная вода на гидролиз (г); q гидр. количество генерируемой при гидролизе теплоты (Дж); q<sub>1</sub><sup>1</sup> - теплота гидролиза, вводимая в цилиндр перед адиабатным сжатием;  $q_1^2$  – количество теплоты, введенное за счет сгорании Н<sub>2</sub> в камере сгорания; q<sub>1</sub> - суммарная теплота, введенная в процесс; ε - степень сжатия паро-водородной фазы; t<sub>2</sub> - температура паро-водородной фазы перед адиабатным сжатием  $({}^{0}K)$ ; t<sub>3</sub> - температура после адиабатного сжатия  $({}^{0}K)$ ;  $t_4$  – тем- пература в конце сгорания (<sup>0</sup>K);  $t_5$  – температура паро-газовой фазы в конце адиабатного расширения (<sup>0</sup>К); p<sub>2</sub> - давление перед адиабатным сжатием (МПа); р<sub>3</sub> – давление в конце сжатия (МПа); р<sub>4</sub> давление в конце сгорания (МПа); p<sub>5</sub> - давление паро-газовой фазы в конце адиабатного расширения (МПа); η – термический КПД; А – совершаемая работа; q<sub>2</sub> – выводимая из цикла теплота.

Из таблицы и рис. 1 и 2 видно, что по мере увеличения добавочной воды количество вводимой в цикл теплоты  $q_1^1$  возрастает. При этом снижаются температура и давление. Причем, в начале адиабатного сжатия (жирная линия на рис.1) и процесса сгорания (жирный пунктир)  $t_2$  остается несколько выше, чем для традиционного Дизеля (вариант 12 на рис.1) за счет теплоты гидролиза, стабилизируясь для квоты добавочной воды в пределах 3-5 г на цикл. В конце адиабатного сжатия  $t_3$  выше, а в конце сгорания значительно ниже, чем у Дизеля. При этом видно закономерное увеличение температуры от  $\varepsilon$ (пунктир 1 для конца адиабатного сжатия и пунктир 2 для конца изобарного горения).

Несколько иная зависимость прослеживается для давления. При  $\varepsilon = 5$  оно значительно ниже такового для традиционного цикла, а для  $\varepsilon = 15$  - существенно выше. Также четко прослеживается понижение давления по мере увеличения количества добавочной воды и заметно повышается в зависимости от степени сжатия (пунктир 3). Для КПД характерно

ДВИГАТЕЛИ ВНУТРЕННЕГО СГОРАНИЯ 2'2008

устойчивое возрастание, как при увеличении квоты добавочной воды, так и, более четко, - от степени сжатия.









	13	14	16	17	18
H <sub>2</sub> O	2,0	2,0	3,0	3,0	3,0
q <sub>r</sub>	1958	1958	1958	1958	1958
q per	1500	2000	1500	2000	2500
$q_1^{-1}$	3287	3751	3339	3816	4297
$q_1^2$	3042	3042	3042	3042	3042
$\mathbf{q}_1$	6329	6793	6381	6858	7339
3	10	10	10	10	10
t <sub>2</sub>	1440	1672	1034	1207	1380
t <sub>3</sub>	2477	2836	1856	2130	2377
$t_4$	2623	2985	2010	2291	2543
t <sub>5</sub>	1548	1784	1147	1324	1504
<b>p</b> <sub>2</sub>	0,60	0,70	6,4	6,9	8,5
<b>p</b> <sub>3</sub>	10,4	11,8	11,4	12,2	14,6
$p_4$	10,4	11,8	11,4	12,2	14,6
<b>p</b> <sub>5</sub>	0,63	0,745	0,71	0,76	0,93
$\eta_t$	0.715	0,786	0,732	0,787	0,826
Α	4525	5340	4671	5397	6062
<b>q</b> <sub>2</sub>	1803	1524	1712	1460	1274

Таблица 2. Результаты расчетных исследований. Варианты 13-18

Таким образом, можно определить наиболее комфортные для работы Н-Дизеля диапазоны изменения основных исходных показателей. Это - квота добавочной воды в количестве 3-4 г на цикл и степень сжатия 10-15. Для оптимизированных исходных показателей проведена серия расчетов по характеру влияния степени регенерации теплоты на основные параметры и конечные показатели цикла (табл. 2), отраженные на рис. 3 и 4. Из графиков видно, что регенерация теплоты особенно заметно влияет на снижение количества выводимой из цикла теплоты. Это приводит к существенному увеличению термического КПД цикла (варианты 13-18). При этом также возрастают значения температуры и, особенно, давления (рис. 3, вариант 12). Их оптимизация возможна за счет снижения квоты подаваемого в процесс AlH3 до уровня обеспечения количества совершаемой работы за цикл, аналогичной традиционному Дизелю.



Графическое отражение соотношений между основными характеристиками цикла Н-Дизеля (рис.4), показывают четко выраженное возрастание термического КПД и количества работы от увеличения степени сжатия, количества подаваемой на гидролиз добавочной воды и степени регенерации теплоты. При этом значения КПД в объеме и диапазоне проведенных расчетов могут достигать значений 0,8-0,83, что в идеале близко к термическому КПД регенеративного цикла Карно. Подобное допущение определяется особенностью цикла Н-Дизеля, связанной с резким доминированием паров воды в рабочем теле и возможностью ее конденсации в жидкую фазу. Последняя в теплообменнике поглощает часть выводимой теплоты и затем вновь направляется на гидролиз, циркулируя по замкнутой схеме и обеспечивая, тем самым, регенерацию теплоты. Отходящими продуктами при этом, что весьма важно, будут остаточная паровая фаза и азот – экологически безвредные вещества.



Рис. 4. Зависимость термического КПД *п* и количества работы А цикла от степени сжатия є, количества добавочной воды и степени регенерации теплоты q<sub>per</sub> в цикле Н-Дизеля

#### Выводы и рекомендации

Следующий этапом исследований должно стать определение наиболее оптимальных соотношений основных термодинамических характеристик и параметров в рамках идеального цикла Н-Дизеля. На основании определения наиболее оптимальных вариантов работы цикла, можно начать исследования и расчеты основных конструкционных узлов и поиск компоновочной схемы Н-Дизеля.

Параллельно описанной выше схеме развития работ необходимы дополнительные исследования возможности расширения перечня перспективных металлогидридов, особенно на основе композиции гидридов Al, Na и Si, а также технологических схем их производства. Решение этой проблемы позволит получить наряду с регенерируемым после гтдролиза Al2O3, практически неограниченную сырьевую базу для многотоннажного производства металлогидридных энергоносителей, поскольку исходным сырьем для получения подобных комплексных металогидридов будут весьма широко распространенные магматические породы щелочного ряда.

#### Список литературы:

1. Гамбург Д.Ю., Семенов В.П., Дубовкин Н.Ф., Смирнова Л.Н. Водород. Свойства, получение, хранение, транспортирование, применение. // Справочник. Москва. Изд-во Химия.- 1989. - 672 с. 2. Фомин А. Водородный фундамент. // Ж. За рулем. 2004. № 1.-С. 64 – 67. 3. Орлов Д. Теплота спасет мир. // Вокруг Света. - 2003. № 2. - С. 67 –73. 4. Подзноев Г.П. Абдулгазис V.А. Металлогидридные системы энергообеспечения транспорта.. // Двигатели внутреннего сгорания.- Харьков: НТУ ХПИ.- 2004 г.- С. 32-36. 5. Подзноев Г. П., Абдулгазис У.А. Возможности повышения эффективности термодинамического цикла Дизеля путем использования альтернативного энергоносителя. // Двигатели внутреннего сгорания. Харьков: НТУ «ХПИ».- 2007. № 1. -С. 87-91.