

## ПОЛУЧЕНИЕ СВЕРХНИЗКИХ ТЕМПЕРАТУР АДИАБАТИЧЕСКИМ РАСШИРЕНИЕМ $^3\text{He}$ ИЗ СОСУДА ПОСТОЯННОГО ОБЪЕМА

В.Ф. Троицкий, А.Б. Фрадков

Исследовано получение температур ниже 1 К откачкой  $^3\text{He}$ , охижаемого методом адиабатического расширения из сосуда постоянного объема. Использование такого метода в сочетании с откачкой жидкого  $^3\text{He}$  адсорбционным насосом позволило создать автономный портативный рефрижератор с холодопроизводительностью 40 мкВт при  $T = 0,36$  К. Габаритные размеры 230 × 500 мм<sup>2</sup>, масса 9 кг.

Температуры ниже 1 К, называемые обычно сверхнизкими и используемые до последнего времени преимущественно в физических исследованиях, начинают применяться и для практических целей. Например, охлаждение приемников инфракрасного излучения до 0,3 К позволяет увеличить их чувствительность более чем в 50 раз по сравнению с чувствительностью при температуре 1,5 – 2 К /1/. Для практических целей желательно, чтобы рефрижератор сверхнизких температур был малогабаритным и легким.

Наиболее рациональным способом получения температур от 1 до 0,3 К является метод откачки паров жидкого  $^3\text{He}$ . Поэтому все современные рефрижераторы на  $^3\text{He}$  состоят из двух систем: охижения  $^3\text{He}$  и откачки паров сжиженного  $^3\text{He}$  /2/. Охижение  $^3\text{He}$  проводится, как правило, с помощью жидкого  $^4\text{He}$ , кипящего под пониженным давлением (0,5 – 1,0 Па), создаваемым механическим вакуум-насосом. Это вызвано тем, что при атмосферном давлении температура конденсации  $^3\text{He}$ , равная 3,19 К, более чем на градус ниже температуры кипения жидкого  $^4\text{He}$ . Таким образом, в установку для получения температур ниже 1 К обычно входят два вакуум-насоса – один для вакуумировки жидкого  $^4\text{He}$  и второй – для охижения  $^3\text{He}$ . Чтобы избавиться от необходимости откачивать жидкий  $^4\text{He}$ , предложено использовать для охижения  $^3\text{He}$  эффект охлаждения, получаемый при адиабатическом расширении  $^3\text{He}$  из сосуда постоянного объема /3/. Это позволяет упростить установку до одного насоса для откачки паров жидкого  $^3\text{He}$ .

Из термодинамических свойств  $^3\text{He}$  следует, что для его охижения методом адиабатического расширения требуется давление порядка 0,5 МПа, если сосуд с газообразным  $^3\text{He}$  будет предварительно охлажден до 4,2 – 4,5 К /4/. Для сжатия  $^3\text{He}$  до таких давлений предлагается использовать процесс десорбции в адсорбционном насосе, который применяется для откачки паров охженного  $^3\text{He}$ .

На рис. 1 показана принципиальная схема такого рефрижератора, а на рис. 2 приведена диаграмма S–T соответствующих процессов. Рефрижератор состоит из рабочей камеры 1 (на ней монтируется охлаждаемый объект) и адсорбционного насоса 2, соединенного с камерой трубкой 3. Эта система заполнена  $^3\text{He}$  в таком количестве, что при адсорбции оно полностью поглощается насосом. Для проведения адсорбции насос охлаждается парами жидкого  $^4\text{He}$ , кипящего под атмосферным давлением в отдельной емкости (на рис. 1 не показана). По окончании процесса адсорбции охлаждение насоса прекращается и начинается процесс десорбции с созданием в рабочей камере давления, необходимого для последующего процесса расширения. Для этого служит электронагреватель, с помощью которого температура адсорбента в насосе повышается до 60 – 70 К и десорбируемый  $^3\text{He}$  переходит в рабочую камеру через соединительную трубу 3. При этом десорбируемый из насоса  $^3\text{He}$  охлаждается до 4,2 К, для чего середина трубы 3 имеет тепловой контакт с жидким  $^4\text{He}$ . К концу десорбции давление в системе достигает 0,5 МПа и основное количество  $^3\text{He}$  находится под этим давлением в рабочей камере 1, охлажденной до 4,2 К. На диаграмме S–T (рис. 2) процесс сжатия и охлаждения десорбируемого газа показан линией А–Б.

Когда весь поглощенный насосом  $^3\text{He}$  десорбирован, электронагреватель выключается и включается охлаждение адсорбционного насоса. Давление в нем начинает падать, а сжатый в рабочей камере  $^3\text{He}$  начинает расширяться в насос; при этом существенная часть  $^3\text{He}$  переходит в жидкое состояние (линия

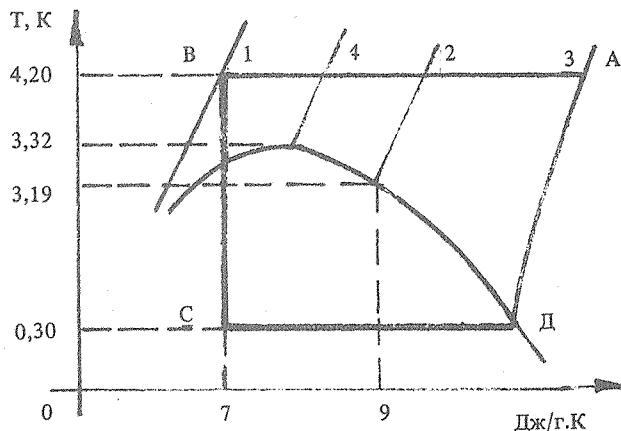
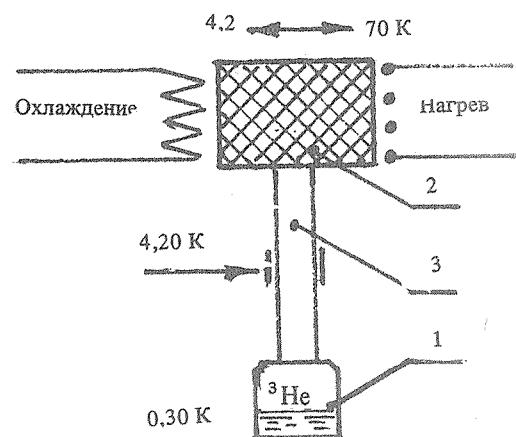


Рис. 1. Принципиальная схема рефрижератора:  
1 – камера  $^3\text{He}$ ; 2 – адсорбционный насос; 3 – соединительная труба.

Рис. 2. S–T диаграмма цикла: 1 – изобара  $P = 0,5 \text{ МПа}$ ; 2 – изобара  $P = 0,1 \text{ МПа}$ ; 3 – изобара  $P = 0,2 \text{ Па}$ ; 4 – пограничная кривая жидкость–пар. А – В – сжатие десорбированного газа; В – С – адиабатическое расширение; С – Д – испарение жидкого  $^3\text{He}$ ; Д – А – нагрев газа в камере.



В–С на рис. 2). Температура жидкости в рабочей камере устанавливается в соответствии с глубиной вакуума, создаваемого адсорбционным насосом. Для получения 0,3 К требуется давление 0,2 Па. При достаточной адсорбционной емкости насоса нужное давление поддерживается до тех пор, пока весь жидкий  $^3\text{He}$  не испарится, после чего описанные выше процессы повторяются.

Устройство рефрижератора, работающего по такой схеме, описано в [5]. На опытном образце получены следующие технические характеристики: холодопроизводительность  $\sim 40 \text{ мкВт}$  при  $T = 0,36 \text{ К}$ , длительность цикла  $\sim 9,5$  час, в том числе подготовительное время (десорбция)  $\sim 30$  мин, рабочее время  $\sim 9$  час. Расход жидкого  $^4\text{He}$  –  $0,15 \text{ л/час}$  или  $1,5$  литра за 1 цикл. Габаритные размеры рефрижератора  $230 \times 500 \text{ мм}^2$ , масса –  $9 \text{ кг}$ .

Предложенный метод может быть применен и для получения более высоких криогенных температур путем использования других рабочих веществ. При замене  $^3\text{He}$  на  $^4\text{He}$  в описанном рефрижераторе была получена температура 0,7 К. При этом время поддержания температуры было 3 часа – т. е. существенно ниже, чем с  $^3\text{He}$ , из-за сверхтекучей пленки  $^4\text{He}$ , вытекавшей из рабочей камеры. В случае применения вместо  $^3\text{He}$  жидкого азота, кипящего под атмосферным давлением, и вместо  $^3\text{He}$  – газообразного азота в рабочей камере была получена температура 38 К в соответствии с величиной вакуума в системе ( $\sim 1 \text{ Па}$ ).

#### ЛИТЕРАТУРА

1. Radostitz J. V. et al. Rev. Sci. Instr., 49, № 1, 86 (1978).
2. Лоунасмаа О. В. Принципы и методы получения температур ниже 1 К. М., Мир, 1977.
3. Троицкий В. Ф., Фрадков А. Б., Лукашин В. М. Авторское свидетельство № 1096443. Бюллетень изобретений и открытий, № 21, 113 (1984).
4. Daunt J. G. Cryogenics, 10, № 6, 473 (1970).
5. Троицкий В. Ф., Фрадков А. Б. ПТЭ, № 2, 210 (1984).

Поступила в редакцию 2 января 1986 г.