

| StirLNG-16: 4 x Vierzylinder-Kryogeneratoranlage | | | | | | | | | | | | |
|--|--------------------|------------------------|---|-------|-----|-------|-------|---|------|-----|-------|-------|
| Gas- druck | Temp. Flüssigk. | Leistungs- aufnahme | Verflüssigungsleistung Einsatzgas: Reines Methan, Temp. 20°C | | | | | Verflüssigungsleistung Einsatzgas: Reines Methan, Temp. -50°C | | | | |
| barg | К | kW | Nm³/h | kg/h | l/h | t/Tag | l/Tag | Nm³/h | kg/h | l/h | t/Tag | l/Tag |
| 0 | 112 | 142 | 136,1 | 97,9 | 232 | 2,35 | 5564 | 42,3 | 118 | 279 | 2,83 | 6688 |
| 2 | 127 | 128 | 172,6 | 124,2 | 311 | 2,98 | 7464 | 53,0 | 152 | 380 | 3,64 | 9110 |
| 4 | 136 | 123 | 194,6 | 140,0 | 364 | 3,36 | 8736 | 60,4 | 173 | 450 | 4,15 | 10791 |
| 6 | 142 | 119 | 211,4 | 152,1 | 407 | 3,65 | 9773 | 65,8 | 190 | 508 | 4,56 | 12188 |
| 8 | 147 | 116 | 227,0 | 163,3 | 449 | 3,92 | 10765 | 71,3 | 206 | 565 | 4,94 | 13565 |
| 10 | 152 | 112 | 240,9 | 173,3 | 488 | 4,16 | 11715 | 76,0 | 220 | 621 | 5,29 | 14894 |
| 12 | 156 | 108 | 255,4 | 183,8 | 529 | 4,41 | 12699 | 80,2 | 236 | 680 | 5,67 | 16313 |
| 14 | 159 | 104 | 267,0 | 192,1 | 566 | 4,61 | 13577 | 84,2 | 249 | 733 | 5,98 | 17593 |
| 16 | 162 | 100 | 278,6 | 200,4 | 603 | 4,81 | 14462 | 87,7 | 263 | 789 | 6,30 | 18936 |
| 18 | 165 | 96 | 289,6 | 208,3 | 641 | 5,00 | 15375 | 91,8 | 275 | 846 | 6,61 | 20310 |
| 20 | 168 | 92 | 300,6 | 216,3 | 679 | 5,19 | 16302 | 95,2 | 289 | 907 | 6,93 | 21771 |

ERT liefert StirLNG-16 Kryogeneratoren für Stationär- und Marineeinsatz



Spezifikationen

| Explosionsschutzklassifizierung | ATEX Zone 1 od. 2; NEC 500, Class 1, Div. 1 od. 2, gas group D; andere auf Anfrage | | | | | |
|---|---|--|--|--|--|--|
| Max. Gasdruck | 20 barg (290 psig) | | | | | |
| Wasserverbrauch (incl. 20% EG) | 12.000l/h bei 15°C | | | | | |
| System Abmessungen (L x B x H) | 5,90m x 2,35m x 2,20m | | | | | |
| Einsatzgas-Zusammensetzung Grenzwerte Abweichende Verflüssigungsleistung bei Einspeisung von Methan mit Beimischungen Bitte teilen Sie uns für spezifische Berechnungen Ihre Gaszusammensetzung mit. | Hauptstrom: CH ₄ C _x H _y (C ₂ bis C ₄) 10% C _x H _y (C ₅ +) < 1 ppm CO ₂ < 50 ppm(¹) H ₂ O < -70°C Taupunkt H ₂ S < 3,3 ppm Ölanteil < 0,01 mg/m ³ Partikel < 0,1 μm N ₂ /O ₂ < 10%,(²) | | | | | |
| ⁽¹⁾ Der zulässige CO ₂ -Anteil im Einsatzgas ist abhängig vom Arbeitsdruck. Höhere CO ₂ Anteile sind aufgrund der Löslichkeit in LNG möglich können bei reduziertem Druck in der weiteren Verarbeitungskette aber zu CO ₂ -Vereisung führen. ⁽²⁾ Die tatsächliche Rückverflüssigungsleistung kann geringer sein. Ibs. Stickstoffanteile im Einsatzgas senken den Kondensationspunkt, was eine tiefere Kaltkopftemperatur erfordert und die Kälteleistung verringert. | | | | | | |