**ОПИСАНИЕ ПРЕДМЕТА НА ПОРЪЧКАТА**

**и**

**ТЕХНИЧЕСКИ СПЕЦИФИКАЦИИ**

**ОПИСАНИЕ ПРЕДМЕТА НА ПОРЪЧКАТА**

**Обект: „Доставка на горива за зареждане на моторните превозни средства, собственост на “Автобусен транспорт” ЕООД, град Добрич“**

**Обектът на обществената поръчка включва две обособени позиции:**

**Обособена позиция № 1 (ОП-1)** – “Доставка на Бензин - А95Н /безоловен/, дизелово гориво (евродизел), газ пропан-бутан“. ОП-1 включва периодично зареждане на автомобилите на „Автобусен транспорт“ ЕООД с бензин А-95Н (безоловен)– до 2 000 литра годишно, дизелово гориво (евродизел) – до 50 000 литра годишно, както и периодична доставка на газ – пропан-бутан – до 2 000 литра годишно.

**Обособена позиция № 2 (ОП-2)** – „Доставка на природен газ - метан”. ОП-2 включва периодично зареждане на автомобилите на „Автобусен транспорт“ ЕООД с метан – до 30 000 кг годишно.

**МЯСТО НА ИЗПЪЛНЕНИЕ НА ПОРЪЧКАТА**

Предвидените строително-ремонтни работи ще се извършват на територията на град Добрич.

**ПРОГНОЗНА СТОЙНОСТ**

Максималният разполагаем финансов ресурс на Възложителя за дейността, предмет на обществената поръчка е в размер**:**

**-** за Обособена позиция 1 - “Доставка на Бензин - А95Н /безоловен/, дизелово гориво (евродизел), газ пропан-бутан“ : **до 402 780** **/четиристотин и две хиляди седемстотин и осемдесет/ лева без ДДС.**

- за Обособена позиция 2 - „Доставка на природен газ - метан“: **до 36 300 /тридесет и шест хиляди и триста/ лева без ДДС.**

**СРОК ЗА ИЗПЪЛНЕНИЕ НА ПОРЪЧКАТА**

Срокът на изпълнение на доставката за ОП1 и ОП2 е до 36 (тридесет и шест) месеца.

В съответствие с разпоредбите на **чл. 32, ал. 1 и ал. 2 от Закона за обществените поръчки** - В случай, че в настоящите Технически спецификации или в друг документ от тръжната документация бъдат посочвани - конкретен модел, източник, процес, търговска марка, патент, тип, произход или производство – да се чете и разбира **„ИЛИ ЕКВИВАЛЕНТНО”!**

**ТЕХНИЧЕСКИ СПЕЦИФИКАЦИИ**

**1. Технически изисквания за безоловен бензин А – 95Н:**

|  |  |  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- | --- | --- |
| Показатели | Единици за измерване | Гранични стойности | | | | Методи на изпитване |
| премиален | |  | |
| минимум | максимум |  |  |
| 1 | 2 | 3 | 4 |  |  | 7 |
| Октаново число по изследователски метод, RON | \*\* | 95,0 | \*\* |  |  | EN 25164:1993 |
| Октаново число по моторен метод, MON | \*\* | 85,0 | \*\* |  |  | EN 25163:1993 |
| Съдържание на олово | mg/1 | \*\* | 5 |  |  | EN237:1996 |
| Плътност при 15оС | kg/m3 | 720 | 775 |  |  | БДС EN ISO 3675:19986) БДС EN ISO12185:2001 |
| Съдържание на сяра | mg/kg | \*\* | 1502) |  |  | БДС EN ISO 14596:20026) БДС EN ISO8754:2002 EN 24260:1994 |
| Индукционен период | мин | 360 | \*\* |  |  | БДС EN ISO 7536:2001 |
| Съдържание на промити с разтворител смоли | mg/100ml | \*\* | 5 |  |  | БДС ISO 6246:1992 |
| Корозия на медна пластинка (3h при 50оС) | клас | 1 | |  | | БДС ISO 2160:1995 |
| Външен вид | \*\* | прозрачен, светъл | | | | визуално |
| Групов въглеводороден състав: | %(V/V) |  | | | | ASTM D 1319:1995 |
| олефини | \*\* | 18,0 |  |  |
| ароматини | \*\* | 42,03) |  |  |
| Съдържание на бензен | %(V/V) | \*\* | 1,04) |  |  | EN 12177:19986)EN 238:1996 |
| Съдържание на кислород | %(V/V) | \*\* | 2,7 |  |  | ЕN 1601:19976) |
| EN 13132:2000 |
| Съдържание на кислородсъдържащи съединения: | %(V/V) |  |  |  |  | ЕN 1601:19976)EN 13132:2000 |
| -Метанол (добавят се стабилизиращи агенти); |  | \*\* | 3 |  |  |  |
| -Етанол (може да бъдат необходими стабилизиращи агенти); |  | \*\* | 5 |  |  |  |
| -Изопропилов алкохол |  | \*\* | 10 |  |  |  |
| -Изобутилов алкохол |  | \*\* | 10 |  |  |  |
| -Третичен бутилов алкохол |  | \*\* | 7 |  |  |  |
| -Етери (5 и повече въглеродни атоми); |  | \*\* | 15 |  |  |  |
| -Други кислородсъдържащи |  |  | 10 |  |  |  |
| Налягане на наситените пари | кРа |  |  |  |  | EN 13016-1:2000 |
| Клас А |  | 45,0 | 60,0 |  |  |  |
| Клас С |  | 50,0 | 80,0 |  |  |  |
| Дестилационни характеристики |  |  |  |  |  | БДС ISO 3405:1998 |
| до 70оС изпаряват, | %(V/V) |  |  |  |  |  |
| E 70 |  |  |  |  |  |  |
| Клас А |  | 20,05) | 48,0 |  |  |  |
| Клас С |  | 22,05) | 50,0 |  |  |  |
| до 100оС изпаряват : | %(V/V) |  |  |  |  |  |
| E 100 |  |  |  |  |  |  |
| Клас А |  | 46,0 | 71,0 |  |  |  |
| Клас С |  | 46,0 | 71,0 |  |  |  |
| до 150оС изпаряват : | %(V/V) |  |  |  |  |  |
| E 150 |  |  |  |  |  |  |
| Клас А |  | 75,0 | \*\* |  |  |  |
| Клас С |  | 75,0 | \*\* |  |  |  |
| Температура на край на кипене, FBP | оС | \*\* | 210 |  |  |  |
| остатък от дестилацията | %(V/V) | \*\* | 2 |  |  |  |
| Индекс на летливост |  |  | 10507) |  |  |  |
| (10VP + 7 E70) |  |  |  |  |  |  |

1) Стойностите, посочени в приложението, представляват "реални стойности". Те са установени въз основа на положенията на ISO 4259 "Нефтопродукти. Определяне и прилагане на точността на данните по отношение на методите за изпитване", като при определяне на съответните минимални стойности е отчетена минималната поправка от 2R (различна и по - висока от 0), където R е възпроизводимостта на резултатите от изпитването. Резултатите от отделните изпитвания следва да бъдат интерпретирани на базата на съответните критерии, изложени в ISO 4259:1995.  
2) Стойността на показателя от 1 януари 2007г. е 50mg/kg.  
3) Стойността на показателя от 1 януари 2007г. е 35,0% (V/V).  
4) Стойността на показателя до 31 декември 2006г. е 2,0% (V/V).  
5) Стойността на показателя до 31 декември 2006г. е 10,0% (V/V).  
6) Арбитражен метод.  
7) Стойността на показателя е в сила от 1 януари 2007г.

**2. Технически изисквания за дизелово гориво:**

|  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- |
| Показатели | Единици за измерване | Гранични стойности 1) | | Методи на изпитване |
| минимум | максимум |
| 1 | 2 | 3 | 4 | 5 |
| Цетаново число |  | 51,0 | \*\* | EN ISO 5165:1998 |
| Цетанов индекс |  | 46,0 | \*\* | БДС EN ISO 4264:2001 |
| Плътност при 15оС | kg/m3 | 820 | 845 | БДС EN ISO 3675:19983) |
|  |  |  |  | БДС EN ISO 12185:2001 |
| Полициклени ароматни въглеводороди | % (m/m) | \*\* | 11 | EN 12916:2000 |
| Съдържание на сяра | mg/kg | \*\* | 3502) | БДС EN ISO 14596:2000 |
|  |  |  |  | БДС EN ISO 8754:2002 |
|  |  |  |  | EN 24260:1994 |
| Пламна температура | oC | над 55 | \*\* | БДС ISO 2719:1993 |
| Коксов остатък (на 10% остък от дестилацията) | % (m/m) | \*\* | 0,30 | БДС EN ISO 10370:2001 |
| Съдържание на пепел | % (m/m) | \*\* | 0,01 | БДС EN ISO 6245:1999 |
| Съдържание на вода | mg/kg | \*\* | 200 | EN ISO 12937:2000 |
| Общи онечиствания | mg/kg | \*\* | 24 | БДС EN 12662:2001 |
| Корозия върху медна пластинка (3h при 50оС) | клас | 1 | | БДС ISO 2160:1995 |
| Стабилност на окисление | g/m3 | \*\* | 25 | EN ISO 12205:1996 |
| Смазочна способност (wsd 1,4) при 60оС | μm | \*\* | 460 | БДС EN ISO 12156:2002 |
| Вискозитет при 40оС |  | 2,00 | 4,50 | БДС EN ISO 3104+AC:2001 |
| Дестилационни характеристики: |  |  |  | БДС ISO 3405:1998 |
| %(V/V) дестилират до 250оС | %(V/V) | \*\* | < 65 |  |
| %(V/V) дестилират до 350оС | %(V/V) | 85 | \*\* |  |
| %(V/V) дестилират до | mm2/s | \*\* | 360 |  |
| Гранична температура на филтруемост CSPP | oC |  |  | БДС EN 116:2002 |
| клас А | oC | \*\* | 5 |  |
| клас Е | oC | \*\* | минус 15 |  |

1) Стойностите посочени в приложението, представляват "реални стойности". Те са установени въз основа на положенията на ISO 4259 "Нефтопродукти. Определяне и прилагане на точността на данните по отношение на методите за изпитване", като при определяне на съответните минимални стойности е е отчетена поправка от 2R ( различна и по - висока от 0), където R е възпроизводимостта на резултатите от изпитването. Резултатите от отделните изпитвания следва да бъдат интерпретирани на базата на съответните критерии, изложени в ISO 4259:1995.

2) Стойността на показателя от 01 януари 2007г. е 50 mg/kg.

3) Арбитражен метод.



|  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- |
| **Показатели** | **Пропан** | **Бутан** | **Бензин** |
| Химична формула | C3H8 | C4H10 | C8H17 |
| Молекулно тегло | 44,10 | 58,12 | 114,20 |
| Специфично тегло  на течната фаза,  при температура 15°С ,  и атмосферно налягане, в кг/м3 | 510 | 580 | 730 |
| Специфично тегло  на газовата фаза**,** при температура 15°С и атмосферно налягане в кг/м3 | 1,9 | 2,55 | - |
| Темперетура на кипене при натиск 101,4 кПа, °С | -42,1 | -0,5 | 27 |
| Специфичана топлина на изпарение, кДж/кг | 484,5 | 395,0 | 397,5 |
| Специфична топлина на изгаряне минимална в течно състояние, кДж/л | 65608 | 26417,6 | 62696 |
| Специфична топлина на изгаряне минимална в газообразно състояние, кДж/кг | 45852,6 | 45431 | 48680 |
| Специфична топлина на изгаряне максимална в газообразно състояние, кДж/м3 | 85627,3 | 111593,5 | 213180 |
| Октаново число | 110 | 95 | 72-98 |
| Предел на възпламеняемост в смес с въздух при нормални условия, % | 2,1-9,5 | 1,5-8,5 | 1,0-6,0 |
| Температура на самовъзпламеняване, °С | 466 | 405 | 255-370 |
| Теоретически необходимо количество въздух в, м3  за изгаряне на 1 м3 газ | 23,80 | 30.94 | 20,13 |
| Коефициент на обемно разширение на течната фракция, % на 1°С | 0,003 | 0,002 | - |

**4. Технически изисквания за природен газ – метан:**

|  |  |  |  |  |
| --- | --- | --- | --- | --- |
|  | Състав | Формула | Стойност | Мол % |
| 1 | Метан | CH4 | 97,994 | % |
| 2 | Етан | C2H6 | 0,785 | % |
| 3 | Пропан | C3H8 | 0,272 | % |
| 4 | И-Бутан | I-C4H10 | 0,049 | % |
| 5 | Н-Бутан | N-C4H10 | 0,049 | % |
| 6 | И-Пентан | I-C5H12 | 0,01 | % |
| 7 | Н-Пентан | N-C5H12 | 0,007 | % |
| 8 | Нео-Пентан | neoC5H12 | 0 | % |
| 9 | И-Хексан | I-C6H14</SUB< td> | 0,008 | % |
| 10 | Азот | N2 | 0,778 | % |
| 11 | Въглероден двуокис | CO2 | 0,048 | % |
| 12 | Сероводород+Меркаптан | H2S+MERCAP | 0 | г/пм3 |
| 13 | Плътност | R | 0,6828 | кг/нм3 |
| 14 | Нисша калоричност | Q | 8 024 | ККал/нм3 |
| 15 | Висша калоричност | Q | 0 | ККал/нм3 |
| 16 | Точка на Роса | T | -20,4 | oC |